

START

CODE DESIGNATIONS AND ROLL NUMBER

3

SENDING STATION
CODE DESIGNATION

ROLL
NUMBER

RECEIVING STATION
CODE DESIGNATION

DATE PHOTOGRAPHED

MAY 31 1945

BAG #2168

C. I. O. S.

TARGET NO.

30/4.03

LUDWIGSHAFEN - OPPAU

CONTINUATION

OF # 13

Misc 2168-30/403

Wintershall AG.
Werk Lützkendorf

13 Monatsbericht 68 - 30
de Betriebsgruppe A

30. April 1943
August 1943

1. Kohle

Bezug	Rohkohle			Fremdstaub			Eigenstaub		
	Nm ³	Nm ³ /h	t	Nm ³	Nm ³ /h	t	Nm ³	Nm ³ /h	t
Abgabe an: Trocknung	132 109	400	17 121	3 823	—	—	—	—	1 169
Vergasung	72 550	—	47 731	—	—	—	—	—	3 166
Kesselhaus	47 731	—	—	3 904	—	—	—	—	4 095
Erzeugung: Trocknung	—	—	—	—	—	—	—	—	8 730
Vergasung	—	—	—	—	—	—	—	—	—

2. Heizgas

Generatorgas - Erzeugung	Nm ³	Nm ³ /h	t
andere Heizgase	42 958 400	57 739	—
Heizgas - Gesamtmenge	9 911 000	13 321	—
Heizgas - Abgabe an: Betrieb	52 869 400	71 060	—
1	40 608 800	54 581	—
2	1 848 900	2 485	—
4	2 426 600	3 261	—
5	3 015 400	4 053	—
6	773 100	1 039	—
Kraft u. Wärme	3 867 700	5 199	—

3. Synthesegas

Synthesegas - Erzeugung	29 263 300	39 332	Nm ³ /h
Synthesegas zur Fischersynthese	21 603 800	29 037	Nm ³ /h
" Hydrierung	6 636 200	8 920	Nm ³ /h
Reinigungsverlust	1 023 300	3,50	%

4. Gasreinigung

Gasdurchsatz Schwefel in g/100 Nm ³ als:				Schwefel in g/100 Nm ³ als:			
H ₂ S	S org.	S gesamt		H ₂ S	S org.	S gesamt	
vor Alkoxidwäsche	2046	75,4	2121	—	—	—	—
" Ölwäsche	236	75,4	311	6,5	55,5	62,0	4. Feinreinigung
Trockenreinigung	236	59,2	295	0,06	8,44	4,50	2. Ofenhalle

Schwefelerzeugung

Rohbenzolerzeugung

400 t Clausofenausbeute:
176,35 t 57,5 %

5. Fischersynthese

CO + H ₂ im Synthesegas	75,2 %	Ausbeute: 111,0 g/Nm ³ CO + H ₂
CO + 2H ₂ "	73,2 %	" : 111,8 g/Nm ³ CO + 2H ₂
Erzeugung an: Kontaktparaffin	16,80 t	Mittleres Ofenalter: 739 Stunden
Kondensatöl	768,83 t	Mittlere Kontraktion: 59,6 %
A.K. - Benzin	1 015,09 t	
Gasöl	370,86 t	

6. Sauerstoff und Stickstoff

	Sauerstoff		Stickstoff	
	Nm ³	Nm ³ /h	Nm ³	Nm ³ /h
Erzeugung	3 346 100	4 497	12 012 100	16 145
Abgabe an: Betrieb	2 753 800	3 701	6 538 300	8 788
1	263 800	354	485 700	653
2	—	—	100 500	135
4	—	—	145 300	195
5	—	—	—	—
6	—	—	—	—
Kesselhaus	—	—	81 800	110
(1301) Flaschenabfüllung	6 800	9	—	—
Fackel	329 700	9,6 %	4 660 500	38,8 %

A 1 Gaserzeugung

Von den AKW wurde Rohkohle entsprechend unseren Anforderungen geliefert. In letzter Zeit enthielt die Kohle erhöhte Beimengungen von Sand, vorübergehend auch recht viele Eisenteile. Soweit wie möglich wollen die AKW Abhilfe schaffen.

Der Umbau des Baggers ist beendet. Die verlangte Förderleistung wurde zwar kurzzeitig erreicht, aber trotz aller eingebauten Verstärkungen kann man sich auf den Bagger im Betrieb - selbst bei vorsichtiger Fahrweise - noch nicht verlassen.

Die Generatorgasanlagen 3k und 3n waren den ganzen Monat über, 3r bis zum 23. und 3m ab 22.8. in Betrieb bzw. betriebsbereit. In der zweiten Monatshälfte war Kessel 2 von 3r in Reparatur; durch den hohen Sandgehalt der Kohle waren ein Teil der keramischen Düsen verschlissen und 6 Rohre leck geworden. Der Generatorgasbehälter Bau 9 wurde von Herrn Dr. Pechstein der Firma Klönne auf seinen Zustand hin nachgesehen. Die aufgetretenen Schäden, die teilweise während des Betriebes nicht beseitigt werden können, wurden für unbedenklich gehalten.

Von den Sygasanlagen lief 3a während des ganzen Monats. Die Anlage 3b wurde am 25. angefahren und dafür 3c zur Vornahme von geplanten Überholungsarbeiten stillgesetzt. Der Betrieb von 3c erlitt mehrere kurze Unterbrechungen durch den Ausfall der Staubförderer. Nach dem Abheizen soll bei 3c das Gitterwerk im Regenerator 2, soweit es wegen zu großen Widerstandes notwendig ist, mit neuen Steinen versehen werden. Die Anlage 3d ist noch in Reparatur. Mit dem Anheizen wurde begonnen.

A 2 Fischer Synthese

Die Anlagen der Gasreinigung liefen ohne besondere Störung, nur das warme Wetter hatte wegen schlechter Kühlung des Wassers auf die Auswaschung ungünstigen Einfluß. In der Ölwäsche kam die neue Destillierkolonne zur Herstellung von Reinbenzol Mitte des Monats in Betrieb. Um eine bessere Auswaschung der Kondensate aus dem Gas zu erreichen, wurde anstelle des bisher als Waschöl benutzten Teeröls ein leichteres Petrolöl in der Anlage verwandt. Die Möglichkeit hierzu war erst mit der Inbetriebnahme der neuen Kolonne gegeben, da ohne Rückgabe des Destillationsrückstandes zum Waschöl dessen Verbrauch zu groß gewesen wäre. Über den Erfolg der Umstellung kann erst berichtet werden, wenn die laufenden Versuche des Labors abgeschlossen sind.

Die Ofenhalle mußte am 8. und 13. d.M. wegen Gasmangels kurzzeitig den Betrieb unterbrechen. Der geringe Abfall der Ausbeute gegenüber dem Vormonat erklärt sich durch den höheren Schwefelgehalt des Gases in den heißen Tagen und durch etwas höheres Ofenalter.

Die Reduktionsanlage hat gut gearbeitet. 42 Ofenfüllungen wurden reduziert. Es fielen nur kleine Instandhaltungsarbeiten an.

A 3 Sauerstoff Anlage

Der Sauerstoffapparat 3 fiel am 23.8. für 3 Stunden aus wegen einer Schaltstörung, die behoben werden konnte. Sonst war der Betrieb ohne Störungen.

Krumpha, den 14.9.1943

A Os/Thi.

D/ A, Dr.Gloth, S, HVK, Öi, Reg.

Os/Thi

Betriebsbericht.

Rohkohleanlieferung von A.K.W. (+ 2000 t Diff. aus Jan.) 129 218 t
Rohkohleverbrauch: Kesselhaus 43 726 t
 Kohletrocknung 16 897 t
 Gaserzeugung 66 430 t
 Diff. aus Jan. 2 000 t

Bunkerdifferenz + 165 t

Kohletrocknung I.u.II.verarbeitet: 16 897 t
 Eigenverbrauch für Heizung : 3 090 t
 Nutzbar von Bau 5 abgegeben : 100 % 13 807 t
 davon zu Betrieb I : 71,5 % 9 867 t
 zum Kesselhaus : 28,5 % 3 940 t

Fremdstaubanlieferung:
 Fremdstaubverbrauch : Kesselhaus 4 893 t
 Gaserzeugung 519 t 5 412 t

Bunkerdifferenz - 39 t

Koksverbrauch: Kesselhaus (Schumann Glabcheider) - - t
Anfahrgeneratoren - - t

Heizgaserzeugung:

	(Anfahrgeneratoren	-	-	Nm ³
Generatorgas	(Anlage 3k	5 550 000	Nm ³	
	(Anlage 3m	2 842 200	Nm ³	
	(Anlage 3n	4 119 700	Nm ³	
	(Anlage 3r	34 086 700	Nm ³	
<u>Generatorgas-Gesamtmenge</u>		46 598 600	Nm ³	
Restgas aus Fischeranlage		6 754 000	Nm ³	
Restgas aus Hydrierung		978 000	Nm ³	
Synthesegas als Heizgas		4 000	Nm ³	
<u>Gesamte zur Verfügung stehende Heizgasmenge</u>		54 334 600	Nm ³	

Heizgasverbrauch:

Betrieb A I :	Regeneratoren 3a:	5 380 100	Nm ³	
	" 3b:	17 020 600	Nm ³	
	" 3c:	15 534 300	Nm ³	
	" 3d:	-	Nm ³	
	Liesenerh. 3a - d:	4 202 000	Nm ³	
	Gen.-Gaserz.	-	Nm ³	
	<u>Kohletrocknung Bau 5</u>	894 900	Nm ³	45 031 900 Nm ³
Betrieb A II:	Feinreinigung B.12	904 100	Nm ³	
	Alkaidanlage B.11	450 000	Nm ³	
	<u>Reduktionsanlage B.60</u>	272 100	Nm ³	1 626 200 Nm ³
Betrieb B IV:	Ofenblockhaus B.203	1 692 400	Nm ³	
	<u>A+B Destillat B.204</u>	1 139 600	Nm ³	2 832 000 Nm ³
Betrieb B V :	Rohödestillat B.302	843 900	Nm ³	
	B.303	934 400	Nm ³	
	B.304	114 800	Nm ³	1 893 100 Nm ³
Betrieb B VI:	Spalt-u. Destillofen	1 128 800	Nm ³	1 128 800 Nm ³
Betrieb Kr. :	Überhitzer Bau 18	3 640 100	Nm ³	3 640 100 Nm ³
Katorfabrik :		3 400	Nm ³	3 400 Nm ³
Verluste, Packer usw.		179 100	Nm ³	179 100 Nm ³
<u>Gesamtgasverbrauch:</u>				54 334 600 Nm ³

Synthesegaserzeugung

Anlage 3a	2 411 300 Nm ³
Anlage 3b CO+H ₂ =74,5 %, H ₂ /CO=2,05	11 560 800 Nm ³
Anlage 3c	13 057 700 Nm ³
Anlage 3d	- Nm ³
Synthesegasgesamtmenge	27 029 800 Nm³
Fördergas	2 218 100 Nm ³
Sy-Gas + Fördergas	29 247 900 Nm ³
Umwälzgas von A II nach A I	3 750 000 Nm ³
Synthesegas + Umwälzgas	32 997 900 Nm ³
./. Sygas in Heizgas (A I)	4 000 Nm ³
Sygas vor Gebläsestation	32 993 900 Nm ³
./. Fördergas für Kohlestaub	2 218 100 Nm ³
Synthesegas von A I nach A II geliefert	30 775 800 Nm ³

Sygas als Heizgas in Alkazidanlage

Sygas hinter Alkazidanlage	29 841 400 Nm ³	29 841 400 Nm ³
Auswaschung Alkazidanlage+Verluste: 3,46 %		934 400 Nm ³

Synthesegas vor Feinreinigung

Gruppe I	7 690 100 Nm ³	
" II	14 538 900 Nm ³	
" III	7 612 400 Nm ³	
" IV	- Nm ³	
		29 841 400 Nm ³

Synthesegas vor Wasserstoffanlage

Synthesegas vor Ofenhalle 1. Stufe	6 357 200 Nm ³
------------------------------------	---------------------------

CO+H₂=76,1 %, H₂/CO=1,95

Idealgas vor Ofenhalle 1. Stufe (H ₂ /CO=1,95)	15 036 400 Nm ³
---	----------------------------

Idealgas vor Ofenhalle 1. Stufe (H ₂ /CO=2,0)	14 863 300 Nm ³
--	----------------------------

Ausbeute 117,0 g Primärprodukt/Nm ³ Idealgas (bei H ₂ /CO=1,95)	
---	--

Ausbeute 118,3 g Primärprodukt/Nm ³ Idealgas (bei H ₂ /CO=2,0)	
--	--

Restgas I vor AK-Anlage 1. Stufe	16 085 500 Nm ³
----------------------------------	----------------------------

Sygas II vor Ofenhalle 2. Stufe	17 335 400 Nm ³
---------------------------------	----------------------------

Restgas II vor AK-Anlage 2. Stufe	9 735 700 Nm ³
-----------------------------------	---------------------------

Restgas ins Werksnetz	6 754 000 Nm ³
-----------------------	---------------------------

Restgasverbrauch:

Betrieb A I: Regeneratoren	4 693 400 Nm ³
----------------------------	---------------------------

Betrieb A II: Feinreinigung	904 100 Nm ³
-----------------------------	-------------------------

AK-Regenerieranlage	- Nm ³
---------------------	-------------------

Reduktionsanlage Bau 60	272 100 Nm ³
-------------------------	-------------------------

Betrieb B IV:	- Nm ³
---------------	-------------------

Betrieb B V: Bau 302, 303	828 900 Nm ³
---------------------------	-------------------------

Betrieb B VI:	- Nm ³
---------------	-------------------

Kator Fabrik:	3 400 Nm ³
---------------	-----------------------

Packel, Verluste usw.	52 100 Nm ³
-----------------------	------------------------

Synthese-Primärprodukte

Aktiv-Kohle-Benzin	1 012,800 t +)
--------------------	----------------

Kondensatöl	723,160 t
-------------	-----------

Paraffin	22,720 t
----------	----------

 1 758,680 t

Gasol	263,120 t
-------	-----------

Schwefel	145,500 t
----------	-----------

Rohbenzol	215,080 t
-----------	-----------

+) darin 111,03 t Pentan

Betrieb A III.Luftspaltungsanlage

Stickstoffherzeugung Bau 82	9 065 900 Nm ³
Stickstoffabgabe Bau 82	6 276 300 Nm ³
Stickstoff zu Betrieb A I	5 754 100 Nm ³
" zu Betrieb A II	297 600 Nm ³
" zu Betrieb B IV	87 500 Nm ³
" zu Betrieb B V	58 000 Nm ³
" zu Kr. (Kesselhaus)	79 100 Nm ³
Sauerstoffherzeugung Bau 82	2 518 500 Nm ³
Sauerstoffabgabe Bau 82	2 517 300 Nm ³
Sauerstoff zu Betrieb A I	2 299 200 Nm ³
Sauerstoff zu Betrieb A II	209 300 Nm ³
Sauerstoff zu Betrieb IV Bau 16	3 300 Nm ³
Sauerstoff auf Flaschen gefüllt (1028 Stck.)	5 500 Nm ³

Betrieb B IV.a) Wasserstoffanlage

Synthesegas zur H ₂ -Anlage	6 357 200 Nm ³
Davon über Dach	118 200 Nm ³
Wasserstoffherzeugung (83,5 % H ₂)	3 765 200 Nm ³
Reiner Wasserstoff (100 % H ₂)	3 143 600 Nm ³
H ₂ zur Hydrierung	3 564 900 Nm ³
H ₂ zur Reduktion	150 400 Nm ³
H ₂ zur Ofenhalle	49 900 Nm ³
H ₂ über Dach	- - Nm ³

b) Hydrierung

Produkt "verarbeitet"	3 900,790 t
In Gasphase verarbeitetes Produkt	2 930,800 t
Frischgas (H ₂)	3 564 900 Nm ³
A-Mittelöl erzeugt	2 905,200 t
Rückgas: Bi-Ka: Armgas	295 900 Nm ³
Reichgas	60 900 Nm ³
Entsp.-Gas	974 800 Nm ³
Te-Ka: Armgas	50 900 Nm ³
Reichgas	52 000 Nm ³
Entsp.-Gas	183 700 Nm ³
Entschl.-Gas	279 000 Nm ³
	565 600 Nm ³
Dieselöl	1 682,600 t
Hydrierbenzin, roh erzeugt	1 108,200 t

Betrieb B V Schmierölfabrik: Bau 302

Rohöldurchsatz	5 822,000 t
Naturbenzin	411,240 t
Roh-Petroleum	1 097,970 t

Betrieb B VI Nachverarbeitung

AK-Bi. getoppt	830,500 t
Sondersdieselkraftstoff	336,890 t
Kogasin II	234,300 t
Paraffingatsch	116,370 t
Treibgas (flüssig)	103,422 t
AK-Bi. stab. gew.	794,630 t
Hydrierbenzin stab. gew.	673,170 t
Kondensatöl gew.	1 054,800 t

MA

Betriebsbericht

Monat Juni 1943

Gruppe C

2168 - 48/4.03

Allgemeines

Die Dampf-, Strom- und Wasserversorgung verlief im Monat Juni störungsfrei. Die Dampf- und Eigenstromerzeugung waren im Anschluß an die Betriebsstillstände im Monat Mai im Berichtsmonat wieder größer. Der Fremdstrombezug ging erheblich zurück. Der anteilige Staubverbrauch im Kesselhaus ging, nachdem die Kessel 8 und 9 wieder in Betrieb waren, zurück. Im einzelnen wurden bereitgestellt:

Dampferzeugung

Es wurden erzeugt an Normaldampf
davon stellte das Kesselhaus her
Betrieb 1 gab ab
" 2 " "

173.361 t
151.008 t
13.642 t
5.997 t
2.714 t

an gasgefeuerten Überhitzer wurden in Form von Wärme dem Dampfnetz noch zugeführt.

Für die Dampferzeugung im Kesselhaus wurden aufgewendet

Staub von Fremden
Staub vom Eckturm

4.893 t
2.016 t

Summe Staub

6.909 t

Rohkohle

43.726 t

Mit dem Staub wurden 24,2 %, mit der Rohkohle 75,8 % der Dampferzeugung gedeckt.

Stromerzeugung und -verbrauch

Der Bedarf an elektrischer Arbeit betrug einschließlich Verluste und Eigenverbrauch in den Kraftzentralen

17.169.700 kWh

Der Fremdstrombezug von LKW belief sich auf der Bezug von Stromag für Uichteritz

1.771.440 "

576.660 "

Summe des Fremdstrombezuges

2.348.100 kWh

In den eigenen Kraftanlagen wurden erzeugt entsprechend 87 v.H. der Gesamtstrommenge hiervon waren anteilig Kondensationsstrom

14.821.600 kWh

Druckstrom

10.092.700 "

Dieser verteilt sich auf Gegendruckstrom und Anzapfstrom

4.728.900 "

2.227.900 "

2.501.000 "

Der spezifische Kraftverbrauch betrug (nach Abzug des Kraftverbrauchs für die Kator- und Schmierölfabrik und einige kleinere Verbraucher) 3,56 kWh/kg Flüssigprodukt

Wasserversorgung

An Frischwasser wurden dem Werk im Berichtsmonat zur Verfügung gestellt. Hiervon lieferte das Saal-
pumpwerk

788.700 m³

575.100 "

Vom Wasserwerk Micheln wurden bereitgestellt

81.850 "

Der Rest wurde aus den Tiefbrunnen entnommen und betrug

131.750 "

Kruppa, den 8. 7. 43
C Dr.Schn/Sch

D/H. Dr. Gl., Hv. H., Öi. Bln., C, S, Reg.

Betriebsbericht

Monat Juni 1943

Gruppe B

2168 - 30/4.03

Betrieb 4 - Hydrierung -

Nach Durchführung der im vormonatlichen Bericht bezeichneten Reparaturen und Umbauten wurde die Sumpfphase am 19. 6. 43 wieder in Betrieb genommen. Sie lief an 12 Tagen auf Produktion. Der Einsatz betrug 1.608 t, der Anfall an Teerabstreifer 1.520 t. Die Gasphase wurde am 1. 6. 43 wieder angefahren und lief an 26 Tagen auf Produktion. Es wurden 3.041 t eingespritzt und 2.812 t Benzinabstreifer erzeugt. In der Destillation fielen 1.108 t Rohbenzin und 1.683 t Dieselkraftstoff an. An Wasserstoff wurden im Mittel 4.950 Nm³/h verbraucht; er war im Durchschnitt 83,5 %ig. Abstellungen und damit verbundene Produktionsausfälle wurden verursacht durch die andauernd schlechte Qualität des Synthesegases. Das Heizgas war sehr häufigen Druckschwankungen unterworfen. Die Rohre im A-Ofen der Destillation mußten zum Teil ausgewechselt werden. (4 1/2 Tage Reparatur)

Betrieb 5 - Erdölverarbeitung -

Die Rohöldestillation verarbeitete im Berichtsmonat 5.822 t Rohöl. Betriebsstunden der Toppanlage 511, der Vakuumanlage 386. Die Toppanlage stand vom 6. bis 11. 6. wegen Reparatur am Austausch der Vakuum-Rückstand-Rohöl. Da der Speichertank für Topprückstand zu diesem Zeitpunkt voll war, trat der oben erwähnte Stillstand (5 Tage) ein. Zwei weitere Produktionsausfälle von je 2 Tagen Dauer wurden hervorgerufen durch Salzablagerung im Topf. Von der zweiten Monatshälfte ab mußte wegen des hohen Salz- und Schlammgehaltes im Rohöl und der dadurch hervorgerufenen außergewöhnlich hohen Betriebsdrücke in der Anlage mit sehr stark gedrosseltem Durchsatz gefahren werden. - In der Vakuumanlage waren außer der Reparatur des Wärmeaustauschers keine Schwierigkeiten.

Die Petroleumwäsche verarbeitete in 424 Betriebsstunden ohne Störung das anfallende Rohpetroleum. Es wurden insgesamt 907,8 t Rohpetroleum durchgesetzt.

Die Entasphaltung war im Berichtsmonat 398 Stunden in Betrieb und setzte in dieser Zeit 3.000 t Vakuumrückstand durch, die zum Teil auf Ausgangsprodukt für Heißdampfzylinderöl, zum Teil auf Ausgangsprodukt für Flugmotorenöl verarbeitet wurden.

Die Araffinierung war im Berichtsmonat 465 Stunden in Betrieb. Es wurden verarbeitet

573 t Spindelöldestillat	1,9
829 t "	4,0 und
492 t Schweröl ph,	

Die erstmalige Entparaffinierung von Spindelöldestillat 4,0 machte betrieblich keine Schwierigkeiten. Als Filterhilfe kam von Anfang an ein Harz-Asphalt-Gemisch zum Einsatz (1,2 % auf die eingesetzte Ölmenge). Einige kürzere Betriebsstillstände wurden aus folgenden Gründen notwendig: Reparaturen an Vorwärmern und Kühlern, wasserseitige Säuberung der Propankondensatoren, Aufspannen eines neuen Filtertuches auf Filter 4, Einbau eines neuen Schwimmers in die Ölniederdruckkolonne. Die Wendelpumpe zum Einsatz von Vakuumrückstand in die Entasphaltierung, die wegen ihrer Empfindlichkeit häufig zu Störungen Anlaß gegeben hatte, wurde ausgebaut, dafür eine Duplexpumpe für Hochdruckdampftrieb eingebaut.

Der Propanverbrauch betrug im Berichtsmonat 130 t = 2,65 % des gesamten Öldurchsatzes.

Die Phosphorsäureanlage wurde am 1. 6. nach Beendigung der Reparatur wieder gefüllt und kam am 10. 6. auf Produktion. Betriebsstunden 426. Es wurden in der ersten Stufe für die Flugölherstellung 1.626 t Schweröl ph und

in der nachgeschalteten zweiten Stufe 406 t Schwerölraffinat ph durchgesetzt. Während des Betriebes machten sich starke Undichtigkeiten im Phenolkühler C-12 bemerkbar, die eine Abschaltung dieses Aggregates erzwingen. Eine Kontrolle der aus Marine Messing hergestellten Rohre dieses Kühlerbündels zeigte außerordentlich starke wasserseitige Korrosionen, die schon derartig vorgeschritten sind, daß das Bündel als unbrauchbar bezeichnet werden muß. Wir möchten an dieser Stelle nachdrücklich darauf hinweisen, daß durch die Kühlwasserverhältnisse bei den vielen Kühleraggregaten in Bau 303 und 305, deren Rohre gerade zum Schutz gegen Angriffe von der Wasserseite her aus Marine Metall hergestellt worden sind, mit den größten Betriebsschwierigkeiten gerechnet werden muß, wenn die Kühlwasserverhältnisse nicht umgehend eine grundlegende Besserung erfahren. Das Rohrbündel des Extraktkühlers (C-14) und ein Bündel des Phenolwasserdampfkondensators (C-10) mußten wegen starker Korrosion ausgebaut werden. Diese Bündel sind ebenfalls nicht mehr verwendungsfähig. Ersatzaggregate sind in der Hauptwerkstatt in Arbeit. Die Phenolverluste der vergangenen Monate konnten durch schärfste Überwachung und Herausnahme der defekten Bündel gedrosselt werden, so daß sie in erträglichen Mengen blieben. Gesamtverbrauch Phenol: 31,5 t.

Die Bleicherdeanlage war im Berichtsmonat 196 Stunden in Betrieb. Es wurden 600 t Neutralöldestillat ep verarbeitet. Reparaturen: Von den Luftkompressoren 1 und 2 mußten die Kolben nachgeschliffen werden, da die Maschinen heißgelaufen waren. Der Antriebsmotor der Pumpe P-4a wurde auf 19 kW verstärkt.

Die Schwefelsäureraffination war im Monat Juni außer Betrieb, da die erforderliche Betriebsbelegschaft noch nicht zugewiesen war. Die Anlage war anfahrbereit.

Betrieb 6 - Nachverarbeitung -

In der Nachverarbeitungsanlage wurden sämtliche aus der Fischeranlage sowie aus der Hydrieranlage kommenden Primärprodukte aufgearbeitet. Ein Teil des Hydrierbenzins mußte wegen zu hohem Schwefelgehalt über die Bleicherde-Raffinationsanlage gefahren werden.

Mischbetrieb

hier hergestellt:

28 t	Dieselmotortreibstoff	
700 t	Spindelöldestillat	unter 2,5°
720 t	"	" 2,6°
1.091 t	Achsenöl	
112 t	Motorenöle	

Kruppa, den 16. 7. 43
B Dr. Sch/Sch

Wintershall AG. Werk Lützkendorf	Monatsbericht der Betriebsgruppe A	Monat Juni 1945
-------------------------------------	---------------------------------------	--------------------

1. Kohle		
2168 - 30/4.03	Rohkohle	Fremdstaub Eigenstaub
Bezug	127 218 t	5 373 t
Abgabe an: Trocknung	16 897 t	1 258 t
Vergasung	66 430 t	5 046 t
Kesselhaus	43 726 t	2 016 t
Erzeugung: Trocknung	— t	8 640 t
Vergasung	— t	— t

2. Heizgas		
Generatorgas-Erzeugung	46 598 600 Nm ³	64 720 Nm ³ /h
andere Heizgase	7 736 000 Nm ³	10 744 Nm ³ /h
Heizgas-Gesamtmenge	54 334 600 Nm ³	75 464 Nm ³ /h
Heizgas-Abgabe an: Betrieb	43 031 900 Nm ³	59 767 Nm ³ /h
1	1 626 200 Nm ³	2 259 Nm ³ /h
2	2 832 000 Nm ³	3 933 Nm ³ /h
4	1 893 100 Nm ³	2 629 Nm ³ /h
5	1 128 800 Nm ³	1 568 Nm ³ /h
6	3 643 500 Nm ³	5 060 Nm ³ /h
Kraft u. Wärme		

3. Synthesegas		
Synthesegas-Erzeugung	27 029 800 Nm ³	37 541 Nm ³ /h
Synthesegas zur Fischersynthese	19 734 200 Nm ³	27 409 Nm ³ /h
Hydrierung	6 357 200 Nm ³	8 829 Nm ³ /h
Reinigungsverlust	934 400 Nm ³	3,46 %

4. Gasreinigung		
Gasdurchsatz einschl. Umwälzung	30 775 800 Nm ³	42 744 Nm ³ /h
Schwefel in g/100 Nm ³ als:		
H ₂ S		
S org.		
S gesamt		
vor Aktivwäsche	2045 69,2 2114,2	vor Aktiv-Kohlen-Reinigung
" Ölwäsche	243 69,2 312,2	" Feinreinigung
" Trockenreinigung	243 51,7 294,7	" Ofenhalle
		20,3 51,7 72,0
		6,8 6,8

Schwefelerzeugung	145,50 t	Clausofenausbeute:
Rohbenzolerzeugung	215,08 t	63,3 %

5. Fischersynthese		
CO + H ₂ im Synthesegas	76,1 %	Ausbeute: 117,0 g/Nm ³ CO+H ₂
CO + 2H ₂ "	75,3 %	" : 118,3 g/Nm ³ CO+2H ₂
Erzeugung an: Kontaktparaffin	22,72 t	Mittleres Ofenalter:
Kondensatol	723,16 t	705,5 Stunden
A.K.-Benzin	1 012,80 t	Mittlere Kontraktion:
Gasol	263,12 t	65,8 %

6. Sauerstoff und Stickstoff				
	Sauerstoff		Stickstoff	
	Nm ³	Nm ³ /h	Nm ³	Nm ³ /h
Erzeugung	2 518 500	3 498	9 065 900	12 592
Abgabe an: Betrieb	2 299 200	3 193	5 754 100	7 992
1	209 300	291	297 600	413
2	3 300	4	87 500	122
4	—	—	58 000	81
5	—	—	—	—
6	—	—	—	—
Kesselhaus	—	—	79 100	110
1028 Flaschenabfüllung	5 500	—	—	—
Fackel	1 200	0,05 %	2 789 600	30,7 %

A 1 Gaserzeugung

Die Kohlenförderung, - Mahlung und - Trocknung bereitete keine Schwierigkeiten. Der Betrieb des Reservekohlenlagers ist noch nicht so möglich wie beabsichtigt, da die Einrichtungen zum Rücktransport vom Stapel zum Band bisher unzureichend sind. Deshalb wurde die Beschaffung von zwei Heinzelmann-Förderern in die Wege geleitet. Der Bunkerbagger I ist immer noch in Umbau begriffen.

Die vorhandenen Generatorgaserzeuger waren abwechselnd in Betrieb. Am 8.6. wurde 3k nach Beendigung von Änderungen und Überholungsarbeiten angefahren. Die Staubabscheidung durch den Multiklon hat gearbeitet, jedoch ist die Staubbeförderung noch nicht genügend leistungsfähig. Wegen einer Undichtigkeit am Kessel mußte der Betrieb dieser Anlage am 29.6. unterbrochen werden. 3n wurde am 15.6. zur planmäßigen Kesselrevision stillgesetzt. Der Betrieb von 3r wurde für 3 Tage zum Kesselwechsel unterbrochen. Am 25.6. fuhr der neue Kühlturm Bau 88 an.

Die Sygaserzeugung erfolgte größtenteils mit den Anlagen 3b und 3c. Nach erfolgter Überholung konnte am 22.6. die Anlage 3a angefahren werden. Es stellten sich in der ersten Zeit kleinere Mängel besonders an den Fullerpumpen ein, die auf Verwendung von Ersatzmaterialien zurückzuführen waren und vorübergehendes Stillsetzen der Anlage erforderlich machten. Am 26.6. wurde dann die Anlage 3b außer Betrieb genommen, um die Unterstützungen der Regeneratorroste, die zu schwach waren und bereits beginnende Schäden aufwiesen, zu verstärken. Am Umbau der Anlage 3d wird weiter gearbeitet.

A 2 Fischer - Synthese

Die Anlagen der Gasreinigung sind in diesem Monat ohne Störung gelaufen. Am 27.6. konnte der neugefüllte Trockenreiniger II in Betrieb genommen werden. Die Überholungsarbeiten in der Feinreinigung machen gute Fortschritte.

Die Synthese hatte die angebotene Sygasmenge ohne Schwierigkeiten verarbeitet. In der Kondensation der A.K.-Anlage wurden die von der Werkstatt hergestellten Einheitskühler eingebaut, die sich bereits gut bewährten.

Die Produktionsanlage arbeitete zufriedenstellend. Die 16 Probe-Ken für 4 westdeutsche Synthesewerke und 1 oberschlesisches Werk wurden zu den festgesetzten Terminen geliefert. Die Beschaffenheit der Kontakte gab nach den inzwischen eingelaufenen Bestätigungen keinen Anlaß zu Beanstandungen.

A 2 Sauerstoff-Anlage

Die Anlage konnte die geforderten Mengen Sauerstoff und Stickstoff anstandslos liefern. An einem Ammoniak- und einem Hochdruckkompressor, sowie an den Apparaten II, III und IV wurden kleinere Überholungsarbeiten vorgenommen.

Kruppa, den 15. Juli 1943

A Os/ Thi.

D/ A, Dr. Gloth, S. HVK, 01, neg.



Betriebskontrolle

Werk Lü

2168 - 3C/4.03

YBL

Betriebstag: Monat Juni 1943

an: Dr. Glöck

Betriebs-Bericht D

Table with 4 columns: Kohle-Verbrauch Kesselhaus, Rohbraunkohle, kg Dampf / kg RBK, Staub, kg Dampf / kg Staub

A. Wasserbilanz. Table with multiple columns for water flow and balance points (1-32).

B. Betriebsstunden und Wasserbeschaffenheit Kesselhaus. Table with columns for boiler types (I-VII A) and water quality parameters.

C. Betriebsstunden und Wasserbeschaffenheit Abhitzekegel. Table with columns for boiler types (3a-3t) and water quality parameters.

D. Strombilanz. Table with columns for electricity generation and consumption (Erzeugung bzw. Anlieferung, Verbrauch).

E. Dampferzeugung. Table with columns for steam production points (104-122) and steam quantities.

Summary table for steam production: Ltg., Druck, Temp., Wärmeh., Heiz. Dampf.

F. Dampfmengen-Verteilung. Table with columns for steam distribution points (123-149) and steam quantities.

Bemerkungen:

Betriebskontrolle - Büro -

6. Juli 1943

Besondere BetriebsereignisseA 1 Gaserzeugung

Die Kohlenversorgung durch die AKW erfolgte ordnungsmäßig. Der Sandgehalt der Rohkohle ist glücklicherweise wieder zurückgegangen, nachdem zur Behebung der aufgetretenen großen Verarbeitungsschwierigkeiten der Abbau neuerdings an einer anderen Stelle vorgenommen wird. Unser derzeitiger Rohkohlenverbrauch entspricht ungefähr der vertraglich festgelegten Jahresmenge von 1,7 Millionen t. Es sei auch hier darauf hingewiesen, daß dieser Bezug für den erhöhten Bedarf bei dem bevorstehenden Betrieb mit drei Sygaserzeugern nicht mehr ausreicht. Am Sonntag, dem 26. 9., entstand dadurch eine schwierige Lage, daß beim Bunkerbagger II durch Kohleneinsturz die Aufhängevorrichtung der Eimerkette beschädigt wurde und der Bagger deshalb für den Betrieb ausfiel. Der Bagger I konnte wegen seiner geringeren Leistung nur einen Teil des Bedarfes decken. Nur durch die rechtzeitige Wiederaufnahme der Förderung wurde eine Betriebsunterbrechung vermieden. Maßnahmen zur gründlichen Behebung der Baggerschwierigkeiten sind eingeleitet.

Zur Erzeugung des Heizgases wurde in erster Linie die Anlage 3r, weiterhin die Anlage 3n herangezogen, während die Anlagen 3k und 3m die meiste Zeit in Reserve standen und nur stundenweise produzierten. Der vorübergehend hohe Sandgehalt der Kohle hat den Verschleiß der Anlagen stark gefördert. Die Schäden zeigen sich besonders stark durch Undichtwerden der Rohre in den Abhitzeesseln. Die Anlage 3t wird angeheizt und kommt nach Durchführung der Restarbeiten voraussichtlich Mitte Oktober in Betrieb.

Während des Monats liefen die beiden Sygasanlagen 3a und 3b. Nennenswerte Störungen waren nicht zu verzeichnen. Kleinere Defekte mußten an den Staubförderern behoben werden. Bei den Heizgassengeneratoren laufen zur Zeit Versuche mit einfachen Staubförderdüsen, bei denen auf die Verwendung von Förderschnecken verzichtet wird. Wenn diese Düsen sich bewähren, wie zu erwarten ist, werden wir sie auch für die Sygaserzeuger vorsehen und hoffen, dann die häufigen Störungen vermeiden zu können.

A 2 Fischer-Synthese

Die Gasreinigungsanlagen liefen ohne Unterbrechung. Die Alkoxid-Lauge arbeitet augenblicklich nicht ganz zufriedenstellend. Dies dürfte auf die Einflüsse des Oles im Synthesegas zurückzuführen sein. Die genauere Ursache wird gesucht. Durch die kühlere Witterung und das gleichmäßigere Arbeiten der Ölwäsche hat sich die Gasreinheit gegenüber dem Vormonat erheblich gebessert. Die Montage des 4. Trockenreinigers in Bau 95 wird von der Firma Klönne zur Zeit durchgeführt. Die Umänderungsarbeiten in der Aktivkohlenanlage zur Verwendung für die Feinstreinigung des Sygases sind im vollen Gang.

In der Synthese sind keine besonderen Ereignisse zu erwähnen. In der 2. Ofenhalle, die nach langem Stillstand erst vor kurzem in Betrieb genommen wurde, bringt das Ausleeren der alten Kontakte zusätzliche Arbeit.

Der Durchsatz der Reduktionsanlage entsprach der Kontaktmenge für 50 Ofen. Vom 10. bis 17. wurde der Reduktionsbetrieb unterbrochen zur Behebung von Undichtigkeiten im Rohrbündel des Vorheizers.

Herzog, Heinrich

Um zukünftig durch solche Schäden keinen Produktionsausfall zu erhalten, wird ein zweiter Reperator zur Reserve aufgestellt.

3 Sauerstoff-Anlage

In der Sauerstoff-Anlage wurde nach einer Betriebszeit von 3 Monaten der Apparat 2 planmäßig abgestellt und der Apparat 4 angefahren. Der Betrieb lief ohne Störung.

Kruppa, den 16. 10. 43.

A Os/P

St. Haus

Die Anlage ist zurzeit in Betrieb. Die Anlage ist in der ersten Hälfte des Monats in Betrieb. Die Anlage ist in der ersten Hälfte des Monats in Betrieb. Die Anlage ist in der ersten Hälfte des Monats in Betrieb.

Während des Monats liefen die beiden Anlagen zu und zu. Die Anlage ist in der ersten Hälfte des Monats in Betrieb. Die Anlage ist in der ersten Hälfte des Monats in Betrieb.

3 Sauerstoff-Anlage

Die Anlage ist zurzeit in Betrieb. Die Anlage ist in der ersten Hälfte des Monats in Betrieb. Die Anlage ist in der ersten Hälfte des Monats in Betrieb.

In der Anlage sind keine Störungen zu erwarten. Die Anlage ist in der ersten Hälfte des Monats in Betrieb. Die Anlage ist in der ersten Hälfte des Monats in Betrieb.

Der Betrieb der Anlage ist in der ersten Hälfte des Monats in Betrieb. Die Anlage ist in der ersten Hälfte des Monats in Betrieb.

1. Kohle 2168 - 3074.03						
	Rohkohle		Fremdstaub		Eigenstaub	
Bezug	146 091	t	2 733	t	—	t
Abgaben: Trocknung	16 219	t	—	t	1 100	t
Vergasung	79 560	t	91	t	3 307	t
Kesselhaus	49 216	t	2 691	t	3 460	t
Erzeugung: Trocknung	—	t	—	t	8 190	t
Vergasung	—	t	—	t	—	t

2. Heizgas						
Generatorgas-Erzeugung	51 050 900	Nm ³	70 904	Nm ³ /h		
andere Heizgase	7 763 800	Nm ³	10 783	Nm ³ /h		
Heizgas-Gesamtmenge	58 814 700	Nm ³	81 687	Nm ³ /h		
Heizgas-Abgabe an: Betrieb 1	43 199 700	Nm ³	60 000	Nm ³ /h		
" 2	1 828 100	Nm ³	2 539	Nm ³ /h		
" 4	3 685 700	Nm ³	5 119	Nm ³ /h		
" 5	2 831 700	Nm ³	3 933	Nm ³ /h		
" 6	978 400	Nm ³	1 359	Nm ³ /h		
Kraft u. Wärme	5 770 300	Nm ³	8 014	Nm ³ /h		

3. Synthesegas						
Synthesegas-Erzeugung	28 635 000	Nm ³	39 771	Nm ³ /h		
Synthesegas zur Fischersynthese	19 236 500	Nm ³	26 717	Nm ³ /h		
Hydrierung	8 428 400	Nm ³	11 706	Nm ³ /h		
Reinigungsverlust	970 100	Nm ³	3,39	%		

4. Gasreinigung: Gasedurchsatz einschl. Umwälzung						
Schwefel in g/100 Nm ³ als:			Schwefel in g/100 Nm ³ als:			
	H ₂ S	S org.	S gesamt	H ₂ S	S org.	S gesamt
vor Alkoxidwäsche	1962	71,7	2033,7	—	—	—
" Ölwäsche	231	71,7	302,7	1,6	58,0	59,6
" Trockenreinigung	231	58,0	289,0	0,9	4,0	4,9

Schwefelerzeugung	393,50	t	Clausofenausbeute:
Rohbenzolerzeugung	146,13	t	57,6 %

5. Fischersynthese						
CO + H₂ im Synthesegas	74,9	%	Ausbeute: 120,7 g/Nm ³ CO+H ₂			
CO + 2H₂	75,8	%	: 122,1 g/Nm ³ CO+2H ₂			
Erzeugung an: Kontaktparaffin	25,90	t	Mittleres Ofenalter:			
Kondensatöl	749,38	t	717,5 Stunden			
R.K.-Benzin	989,17	t	Mittlere Kontraktion:			
Gasöl	285,69	t	63,8 %			

6. Sauerstoff und Stickstoff						
	Sauerstoff			Stickstoff		
	Nm ³	Nm ³ /h	Nm ³	Nm ³ /h		
Erzeugung	3 454 700	4 798	12 427 700	17 261		
Abgabe an: Betrieb 1	2 860 500	3 973	6 363 700	8 838		
2	286 000	397	750 300	1 042		
4	—	—	87 400	121		
5	—	—	160 700	223		
6	—	—	—	—		
Kesselhaus	—	—	95 200	132		
1304 Flaschenabfüllung	7 100	10	—	—		
Fackel	301 100	8,7 %	4 970 400	40,0 %		

Wintershall A.G.

Werk Lützkendorf

2160 - 3C/4.03

Betriebs-Bericht D

Handwritten notes: 436 an: Dr. Glatth

Betriebskontrolle

vom: Mai 1944

Table with 4 columns: Kohle-Verbrauch Kesselhaus, Rohbraunkohle, kg Dampf / kg RBK, Staub, kg Dampf / kg Staub

A. Wasserbilanz

Complex table for water balance with sub-sections: Kondensatanfall (I), Spießwasser (II), Zusatzwasser (II), Kühlwasser

B. Betriebsstunden und Wasserbeschaffenheit Kesselhaus

Table showing operating hours (Betriebsstunden) and water quality parameters (Wasserbeschaffenheit) for boiler house

C. Betriebsstunden und Wasserbeschaffenheit Abhitzekeessel

Table showing operating hours and water quality parameters for pre-heating boiler

D. Strombilanz

Table for electricity balance: Erzeugung bzw. Anlieferung (Production/Delivery) and Verbrauch (Consumption) in kWh

E. Dampferzeugung

Table for steam production: Nr., Meßstelle, Effektiv-t, Normal-t

Small table with 5 columns: Lfg., Druck, Temp., Wärmeeinh., Erz. Dampf

F. Dampfmengen-Verteilung

Large table for steam distribution: Lfd. Nr., Betr., Meßstelle, Abgabe, Verbrauch, Effektiv-Tonnen, Normal-Tonnen

Bemerkungen: Dampf 1150 t. Multi-Planfabrik.

Handwritten signature and date: Krimpa, den 5. Juni 1944

Herrn Dir. Dr. Schneider	Leuna	Herrn Dir. Dr. Ambros	Lu.
Herrn Dir. Dr. v. Staden	"	Herrn Dir. Dr. Müller-Cunradi	"
Herrn Dir. Dr. Sauer	"	Herrn Dir. Eymann	"
Herrn Dir. Dr. Bertrams	"	Herrn Dir. Prof. Dr. Lautenschläger	Hö.
Herrn Dir. Dr. Bürgin	Bitt.	Herrn Dir. Jähne	Hö.
Herrn Dir. v. der Bey	"	Herrn Dir. Dr. Jacobi	Ma.
Herrn Dir. Dr. Gajewski	Wo-Fi.	Herrn Dir. Dr. Kühne	Le.
Herrn Dir. Riess	"	Herrn Dir. Dr. Haberland	Ue.
Herrn Dir. Biedenkopf	Sko.	Herrn Dir. Dr. Einsler	Le.
Herrn Dir. Dr. Wurster	Lu.	Herrn Dr. Gorr, Verm. Stelle	W Bln.

Betr. Ingenieure der I.G. am 1.1.1943.

Wir übersenden Ihnen hiermit eine Altersstatistik der in der I.G. tätigen Ingenieure mit Stichtag 1.1.1943. An anderer Stelle wurde von uns eine Gesamtzahl angegeben von 1 197 Ingenieuren.
 In dieser waren versehentlich 22 Metallurgen enthalten, die schon in der Chemiker-Statistik erfasst waren.

Am 1.1.1943 waren im Felde

1 175

58

1 117

Für die in Aussig und Zgierz tätigen fehlten uns die Altersangaben,

5 Herren

sodass in der Tabelle und in dem Säulenschaubild zugrundegelegt wurden.

1 112 Herren

In den Aufstellungen sind weiter 29 Ingenieure von Pölitze enthalten, die im allgemeinen nicht unter I.G. geführt werden. Die in Heydebreck tätigen Herren sind in der Oppauer Zahl, die in Gendorf und Dyhernfurth ~~Ludwigshafen~~ tätigen in der Ludwigshafener Zahl enthalten. Die Aufteilung nach Altersgruppen ist in gleicher Weise erfolgt wie bei der Chemiker-Aufstellung, die wir vor kurzem zum Versand brachten.

Tea - Büro

Anl.

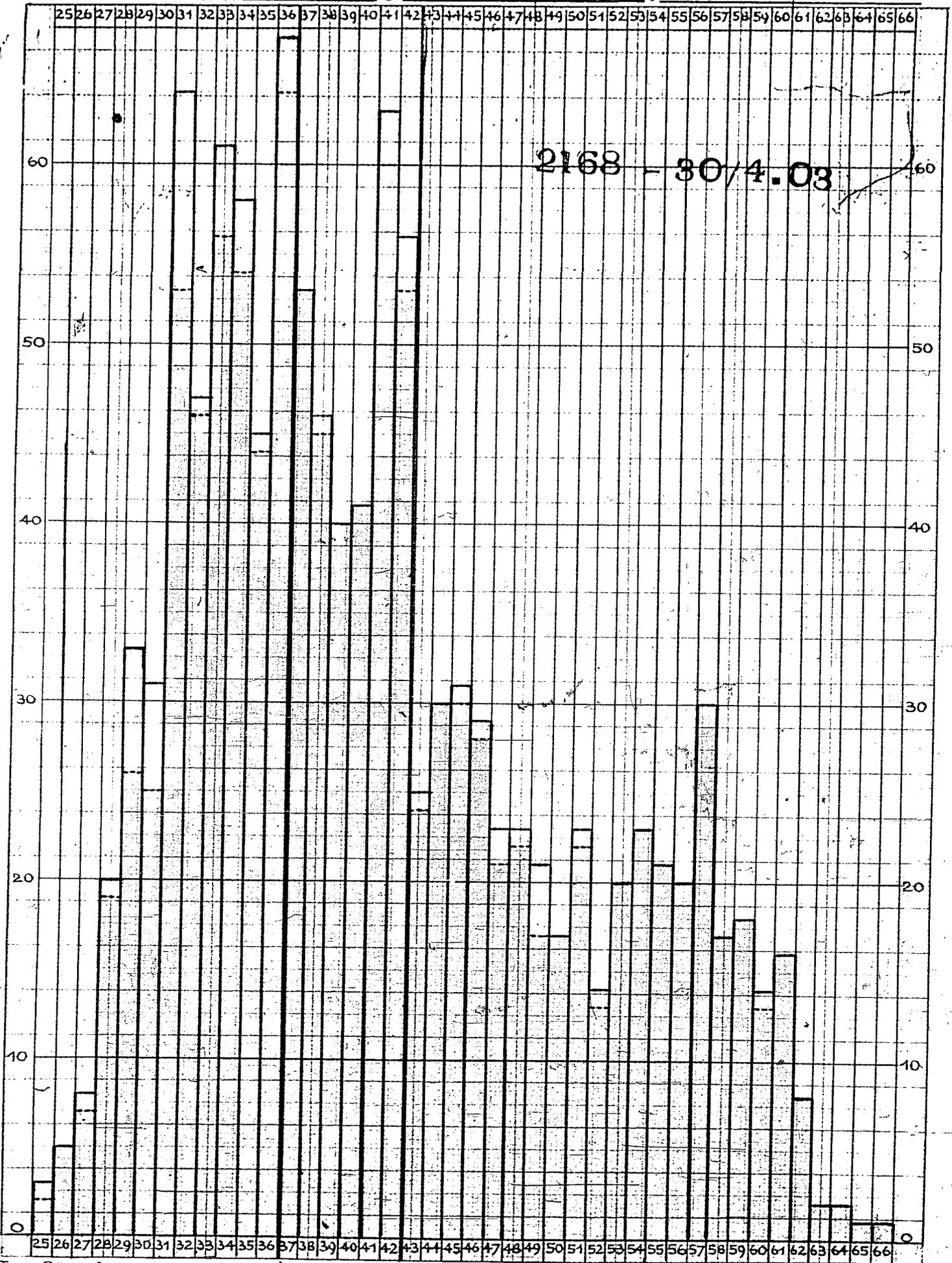
Altersstatistik der tätigen Ingenieure der I.G.

1.1.43

	<u>Jahrgang</u>	06 und jünger	05-00	1899-83	1882 und älter	<u>Gesamt</u>
	<u>Alter</u>	36 und jünger	37-42	43-59	60 und älter	
Leuna		65	41	71	3	180
Oppau		69	42	47	8	166
Pölitze		10	11	7	1	29
Piesteritz		-	-	1	1	2
Auschwitz		10	8	8	2	28
Ludwigshafen		74	43	47	4	168
Schkopau		30	21	14	1	66
Hüls		21	11	10	2	44
Höchst		11	14	30	6	61
Griesheim		2	1	2	1	6
" -Autogen		3	4	5	1	13
Mainkur		-	-	5	-	5
Offenbach		-	-	2	-	2
Gersthofen		2	-	1	1	4
Knapsack		3	6	5	1	15
Leverkusen einschl. Titan		14	26	31	7	78
Elberfeld		-	-	2	1	3
Uerdingen		7	5	4	1	17
Bitterfeld		27	13	31	-	71
Aken, Stassfurt, Teutenthal		4	3	5	-	12
Rheinfeldern		-	1	1	-	2
Wolfen - Farben		6	7	15	2	30
Döberitz		-	-	1	-	1
Wolfen - Film		19	18	18	-	55
Premnitz		5	3	3	-	11
Dormagen		2	3	-	-	5
Berlin - Lichtenberg		3	2	1	-	6
Bobingen		1	1	1	-	3
Rottweil		2	1	-	-	3
München		3	5	2	-	10
Biebrich		3	3	1	-	7
Landsberg		5	2	2	-	9
G e s a m t I.G.		401	295	373	43	1.112

Tea-Büro A
5. 3. 43

Altersstatistik der Ingenieure der I.G. / Stand am 1.1.43



2168 - 30/4.03

Herrn Dr. Dr. Hülten-Cunradi

2168 - 30/4.03

Ingenieur-Liste

der Betriebsgemeinschaft Oberrhein

Werke Ludwigshafen a. Rh., Oppau, Merseburg, Schkopau und Hülse

I. G. Farbenindustrie Aktiengesellschaft

Ludwigshafen a. Rh.

1. Juli 1940

Inhaltsverzeichnis:

A. Gesamtzusammenstellung Seite 3

B. Chronologisch nach Dienstalter geordnet

I. Werke Ludwigshafen und Oppau

Dipl.-Ingenieure und Physiker " 5

Ingenieure, Baumeister und Architekten der Sondergruppe " 11

II. Ammoniakwerk Merseburg G. m. b. H.

Dipl.-Ingenieure und Physiker " 13

Ingenieure, Baumeister und Architekten " 16

III. Buna-Werke Schkopau G. m. b. H.

Dipl.-Ingenieure und Physiker " 17

Ingenieure, Baumeister und Architekten " 18

IV. Chem. Werke Hüls G. m. b. H.

Dipl.-Ingenieure und Physiker " 19

Ingenieure, Baumeister und Architekten der Sondergruppe " 20

C. Alphabetisch geordnet

Dipl.-Ingenieure, Physiker und Ingenieure, Baumeister,
Architekten der Sondergruppe " 23

D. Pensionäre und Wartegeldempfänger

I. Ingenieure " 41

II. Ingenieure, Baumeister und Architekten " 43

Inhaltsverzeichnis:

<i>A. Gesamtzusammenstellung</i>	Seite 3
<i>B. Chronologisch nach Dienstalter geordnet</i>	
I. Werke Ludwigshafen und Oppau -----	
Dipl.-Ingenieure und Physiker	„ 5
Ingenieure, Baumeister und Architekten der Sondergruppe	„ 11
II. Ammoniakwerk Merseburg G. m. b. H.	
Dipl.-Ingenieure und Physiker	„ 13
Ingenieure, Baumeister und Architekten	„ 16
III. Buna-Werke Schkopau G. m. b. H.	
Dipl.-Ingenieure und Physiker	„ 17
Ingenieure, Baumeister und Architekten	„ 18
IV. Chem. Werke Hüls G. m. b. H.	
Dipl.-Ingenieure und Physiker	„ 19
Ingenieure, Baumeister und Architekten der Sondergruppe	„ 20
<i>C. Alphabetisch geordnet</i>	
Dipl.-Ingenieure, Physiker und Ingenieure, Baumeister, Architekten der Sondergruppe	„ 23
<i>D. Pensionäre und Wartegeldempfänger</i>	
I. Ingenieure	„ 41
II. Ingenieure, Baumeister und Architekten	„ 43

*A. Zusammenstellung***Dipl.-Ingenieure und Physiker**

	Lu		Op		Me		Schko		Hü		Gesamt	
Maschinen-Ingenieure . . .	181	4 ^o	87	12 ^o	122	3 ^o	46	1 ^o	30	— ^o	466	20 ^o
Physiker	21	15	48	17	13	—	6	6	9	2	97	40
Elektro-Ingenieure	27	1	8	—	8	—	11	—	6	—	60	1
Bau-Ingenieure und Architekten	28	—	8	—	22	—	8	1	7	—	73	1
Insgesamt:	257	20	151	29	165	3	71	8	52	2	696	62

Ingenieure, Baumeister und Architekten der Sondergruppe

	Lu		Op		Me		Schko		Hü		Gesamt	
Architekten	7	1 ^o	—	— ^o	1	— ^o	—	— ^o	—	— ^o	8	1 ^o
Bau-Ingenieure	14	1	1	—	19	—	1	—	2	—	37	1
Baumeister	17	1	1	—	—	—	1	—	1	—	20	1
Elektro-Ingenieure	7	—	2	—	6	—	—	—	2	—	17	—
Maschinen-Ingenieure . . .	46	4	20	1	21	—	3	2	16	—	106	7
Insgesamt:	91	7	24	1	47	—	5	2	21	—	188	10

^o = davon nicht in T. A. tätig.

B. Geordnet nach Dienstalter

Nr.	Name	Beruf	Eintritt	Nr.	Name	Beruf	Eintritt
I. Werke Ludwigshafen und Oppau							
Direktoren:							
	**Lappe F., Dr. Ing. E. h.		1. 12. 07		**Eymann K., Dr. Ing.		15. 9. 13
Dipl.-Ingenieure und Physiker:							
1	Gravius F., Obering.	Lu M	1. 1. 09	25	v. Riesen Fr., Dipl.-Ing.	Lu E	1. 10. 17
2	**Poeverlein F., Obering.	Lu M	1. 8. 10	26	Witte R., Dr. phil.	Op Ph	1. 1. 18
3	°Strasser B., Dr. phil.	Lu Ph	15. 8. 10	27	Kube E., Dipl.-Ing.	Lu M	1. 4. 18
4	*Gmelin P., Dr. scient. nat.	Op Ph	1. 12. 10	28	Minks E., Ing.	Lu E	16. 7. 18
5	Rüdiger W., Dipl.-Ing.	Lu M	1. 2. 11	29	Pusch K., Obering.	Lu M	4. 9. 18
6	Kaiser E., Obering.	Lu B	1. 1. 12	30	Engel J., Dipl.-Ing.	Lu M	1. 10. 18
7	*Koch E., Obering.	Lu M	1. 4. 12	31	Knauer F., Dipl.-Ing.	Lu M	18. 11. 18
8	Eisele A., Dipl.-Ing.	Lu E	2. 9. 12	32	**Pfleiderer E., Dr. Ing., Obering.	Lu M	19. 11. 18
9	Bartenbach L., Dipl.-Ing.	Op M	1. 10. 12	33	Deckinger W., Reg.-Bmstr.	Lu A	1. 12. 18
10	°Baader O., Obering.	Op M	1. 1. 13	34	Waegner H., Dipl.-Ing.	Op M	1. 7. 19
11	Mittermayr M., Obering.	Op M	1. 1. 13	35	°Hegelmann E., Dr. Ing., Dipl.-Ing.	Op M	1. 8. 19
12	**Mohwinkel H., Obering.	Lu M	1. 1. 13	36	°Pabst H., Dipl.-Ing.	Op M	10. 8. 19
13	**Forsthoff R., Obering.	Lu M	1. 7. 13	37	Ernst A., Dr. rer. nat.	Op Ph	1. 10. 19
14	Kachel P., Dipl.-Ing.	Lu M	1. 10. 13	38	Elflein K., Dipl.-Ing.	Op M	1. 1. 20
15	Bäurle F., Dipl.-Ing.	Lu M	1. 11. 13	39	Braun F., Dipl.-Ing.	Lu M	1. 4. 20
16	Bühlmeyer O., Obering.	Lu M	1. 12. 13	40	Haag L., Obering.	Lu B	1. 4. 20
17	Röhrdanz H., Ing.	Lu M	1. 1. 14	41	Kelpin K., Dipl.-Ing.	Lu E	1. 4. 20
18	Angstmann L., Dipl.-Ing.	Op B	1. 4. 15	42	Wiß W., Dipl.-Ing.	Lu M	1. 4. 20
19	v. Fleischbein H., Dipl.-Ing.	Lu E	1. 7. 15	43	Saacke W., Obering.	Lu M	14. 4. 20
20	Göhler W., Dipl.-Ing.	Lu B	1. 7. 16	44	Dierksen A., Dipl.-Ing.	Lu M	21. 4. 20
21	Dörr A., Dr. Ing., Dipl.-Ing.	Lu B	15. 7. 16	45	Behn Ph., Dipl.-Ing.	Lu M	1. 6. 20
23	Lampe F., Obering.	Lu M	23. 10. 16	46	Hahn L., Obering.	Op M	1. 6. 20
24	Kiefhaber J., Dipl.-Ing.	Op E	18. 12. 16	47	Berger K., Obering.	Lu M	1. 9. 20
				48	°Venus D., Dipl.-Ing.	Lu M	1. 9. 20
				49	Giesecke G., Dipl.-Ing.	Lu M	1. 10. 20
				50	Kämpfe K., Dr. Ing., Dipl.-Ing.	Lu M	15. 10. 20
				51	Karch A., Dipl.-Ing.	Lu M	15. 10. 20
				52	Leschmann H., Dipl.-Ing.	Lu M	1. 12. 20

Erläuterungen:

* = Handlungsbevollmächtigter
 ** = Prokurist
 ° = Stellv. Direktor
 ° = Nicht in der Techn. Abt. tätig
 A = Architekt
 B = Bau-Ingenieur
 Bm = Baumeister
 E = Elektro-Ingenieur
 M = Maschinen-Ingenieur
 Ph = Physiker

Nr.	Name	Beruf	Eintritt	Nr.	Name	Beruf	Eintritt
81	Schiller A., Dr. phil.	Op	1. 1. 23	91	Zachrische K., Dr. phil.	Op	Ph 1. 1. 23
82	Waldschmidt A., Dipl.-Ing.	Lu	Ph 1. 6. 23	92	Waldschmidt A., Dipl.-Ing.	Lu	Ph 1. 6. 23
83	Keppeler W., Dipl.-Ing.	Lu	M 1. 7. 23	93	Keppeler W., Dipl.-Ing.	Lu	M 1. 7. 23
84	Keppeler W., Dipl.-Ing.	Lu	M 1. 7. 23	94	Keppeler W., Dipl.-Ing.	Lu	M 1. 7. 23
85	Keppeler W., Dipl.-Ing.	Lu	M 10. 7. 23	95	Keppeler W., Dipl.-Ing.	Lu	M 10. 7. 23
86	Keppeler W., Dipl.-Ing.	Lu	E 1. 8. 23	96	Keppeler W., Dipl.-Ing.	Lu	E 1. 8. 23
87	Keppeler W., Dipl.-Ing.	Lu	E 15. 8. 24	97	Keppeler W., Dipl.-Ing.	Lu	E 15. 8. 24
88	Keppeler W., Dipl.-Ing.	Lu	M 15. 1. 25	98	Keppeler W., Dipl.-Ing.	Lu	M 15. 1. 25
89	Keppeler W., Dipl.-Ing.	Op	Ph 1. 4. 25	99	Keppeler W., Dipl.-Ing.	Op	Ph 1. 4. 25
90	Keppeler W., Dipl.-Ing.	Op	M 2. 6. 25	100	Keppeler W., Dipl.-Ing.	Op	M 2. 6. 25
91	Keppeler W., Dipl.-Ing.	Op	M 1. 8. 25	101	Keppeler W., Dipl.-Ing.	Op	M 1. 8. 25
92	Keppeler W., Dipl.-Ing.	Lu	M 1. 8. 25	102	Keppeler W., Dipl.-Ing.	Lu	M 1. 8. 25
93	Keppeler W., Dipl.-Ing.	Lu	M 1. 9. 25	103	Keppeler W., Dipl.-Ing.	Lu	M 1. 9. 25
94	Keppeler W., Dipl.-Ing.	Lu	M 1. 10. 25	104	Keppeler W., Dipl.-Ing.	Lu	M 1. 10. 25
95	Keppeler W., Dipl.-Ing.	Lu	Ph 1. 10. 25	105	Keppeler W., Dipl.-Ing.	Lu	Ph 1. 10. 25
96	Keppeler W., Dipl.-Ing.	Lu	M 1. 10. 25	106	Keppeler W., Dipl.-Ing.	Lu	M 1. 10. 25
97	Keppeler W., Dipl.-Ing.	Op	M 1. 12. 25	107	Keppeler W., Dipl.-Ing.	Op	M 1. 12. 25
98	Keppeler W., Dipl.-Ing.	Op	Ph 1. 12. 25	108	Keppeler W., Dipl.-Ing.	Op	Ph 1. 12. 25
99	Keppeler W., Dipl.-Ing.	Op	M 1. 12. 25	109	Keppeler W., Dipl.-Ing.	Op	M 1. 12. 25
100	Keppeler W., Dipl.-Ing.	Op	M 1. 12. 25	110	Keppeler W., Dipl.-Ing.	Op	M 1. 12. 25
101	Keppeler W., Dipl.-Ing.	Op	B 1. 12. 25	111	Keppeler W., Dipl.-Ing.	Op	B 1. 12. 25
102	Keppeler W., Dipl.-Ing.	Op	Ph 16. 12. 25	112	Keppeler W., Dipl.-Ing.	Op	Ph 16. 12. 25
103	Keppeler W., Dipl.-Ing.	Lu	M 1. 1. 26	113	Keppeler W., Dipl.-Ing.	Lu	M 1. 1. 26
104	Keppeler W., Dipl.-Ing.	Lu	M 1. 1. 26	114	Keppeler W., Dipl.-Ing.	Lu	M 1. 1. 26
105	Keppeler W., Dipl.-Ing.	Lu	M 15. 1. 26	115	Keppeler W., Dipl.-Ing.	Lu	M 15. 1. 26
106	Keppeler W., Dipl.-Ing.	Op	Ph 16. 3. 26	116	Keppeler W., Dipl.-Ing.	Op	Ph 16. 3. 26
107	Keppeler W., Dipl.-Ing.	Lu	M 1. 4. 26	117	Keppeler W., Dipl.-Ing.	Lu	M 1. 4. 26
108	Keppeler W., Dipl.-Ing.	Op	M 1. 6. 26	118	Keppeler W., Dipl.-Ing.	Op	M 1. 6. 26
109	Keppeler W., Dipl.-Ing.	Op	M 1. 7. 26	119	Keppeler W., Dipl.-Ing.	Op	M 1. 7. 26
110	Keppeler W., Dipl.-Ing.	Lu	M 12. 7. 26	120	Keppeler W., Dipl.-Ing.	Lu	M 12. 7. 26
111	Keppeler W., Dipl.-Ing.	Lu	B 19. 7. 26	121	Keppeler W., Dipl.-Ing.	Lu	B 19. 7. 26
112	Keppeler W., Dipl.-Ing.	Lu	M 1. 8. 26	122	Keppeler W., Dipl.-Ing.	Lu	M 1. 8. 26
113	Keppeler W., Dipl.-Ing.	Op	M 1. 8. 26	123	Keppeler W., Dipl.-Ing.	Op	M 1. 8. 26
114	Keppeler W., Dipl.-Ing.	Op	M 1. 8. 26	124	Keppeler W., Dipl.-Ing.	Op	M 1. 8. 26
115	Keppeler W., Dipl.-Ing.	Op	Ph 1. 8. 26	125	Keppeler W., Dipl.-Ing.	Op	Ph 1. 8. 26
116	Keppeler W., Dipl.-Ing.	Op	Ph 1. 9. 26	126	Keppeler W., Dipl.-Ing.	Op	Ph 1. 9. 26
117	Keppeler W., Dipl.-Ing.	Lu	M 1. 10. 26	127	Keppeler W., Dipl.-Ing.	Lu	M 1. 10. 26
118	Keppeler W., Dipl.-Ing.	Op	Ph 1. 10. 26	128	Keppeler W., Dipl.-Ing.	Op	Ph 1. 10. 26

Nr.	Name	Beruf	Eintritt	Nr.	Name	Beruf	Eintritt
129	Raichle L., Obering.	Op	M 15. 10. 26	167	Wengler J., Dr. Ing., Obering.	Op	M 1. 7. 34
130	Klein W., Dipl.-Ing.	Lu	M 18. 10. 26	168	Heidebrock R., Dipl.-Ing.	Lu	M 1. 8. 34
131	Stienen H., Dipl.-Ing.	Lu	M 8. 11. 26	169	Schäfer K., Dr. Ing.	Op	Ph 1. 8. 34
132	Klütze E., Dipl.-Ing.	Lu	E 1. 12. 26	170	Weidner V., Dr. phil.	Lu	Ph 1. 8. 34
133	Genzig F., Dipl.-Ing.	Op	M 11. 12. 26	171	Funk H., Dr. Ing.	Lu	Ph 15. 9. 34
134	Waldschmidt A., Dipl.-Ing.	Op	Ph 17. 12. 26	172	Ludwig W., Dr. Ing., Dipl.-Ing.	Lu	M 15. 9. 34
135	Waldschmidt A., Dipl.-Ing.	Op	Ph 17. 12. 26	173	Steinheil A., Dr. phil.	Op	Ph 15. 10. 34
136	Waldschmidt A., Dipl.-Ing.	Lu	M 1. 1. 27	174	Mehl W., Dr. Ing., Dipl.-Ing.	Lu	M 1. 12. 34
137	Fabry F., Dr. Ing.	Op	Ph 1. 1. 27	175	Fogel H., Dipl.-Ing.	Lu	M 17. 12. 34
138	Bachmayer W., Dipl.-Ing.	Lu	M 1. 3. 27	176	Bartelt O., Dr. phil. nat.	Op	Ph 1. 1. 35
139	Haupt H., Dipl.-Ing.	Op	M 1. 3. 27	177	Rauscher A., Dipl.-Ing.	Lu	M 1. 1. 35
140	Kraupp F., Dr. Ing.	Op	Ph 1. 4. 27	178	Faulhaber R., Dr. Ing., Dipl.-Ing.	Lu	M 16. 1. 35
141	Schmidt W., Obering.	Lu	M 1. 4. 27	179	Hermann C., Dr. phil.	Op	Ph 1. 2. 35
142	Gieseler H., Obering.	Op	M 1. 5. 27	180	Laube H., Dr. Ing., Dipl.-Ing.	Lu	M 1. 2. 35
143	Müller A., Dipl.-Ing.	Op	Ph 1. 7. 27	181	Beckmann W., Dr. Ing., Dipl.-Ing.	Op	M 1. 4. 35
144	Lenhard O., Dipl.-Ing.	Lu	M 1. 8. 27	182	Göbel W., Dipl.-Ing.	Op	E 1. 4. 35
145	Hoffmann H., Obering.	Lu	M 22. 8. 27	183	Lorenz F., Dr. Ing., Dipl.-Ing.	Lu	M 1. 4. 35
146	Krapp K., Obering.	Lu	E 1. 9. 27	184	Rothe A., Dipl.-Ing.	Lu	M 1. 4. 35
147	*Wolf K., Dr. phil.	Lu	Ph 1. 9. 27	185	Siegle F., Dipl.-Ing.	Lu	M 1. 4. 35
148	*Pirzer J., Dr. phil., Dipl.-Ing.	Op	M 15. 9. 27	186	Hammer J., Dipl.-Ing.	Lu	M 1. 8. 35
149	Schierenbeck J., Dr. Ing., Obering.	Op	M 15. 9. 27	187	Köhler L., Dipl.-Ing.	Op	M 1. 9. 35
150	David W., Dipl.-Ing.	Op	M 1. 10. 27	188	Himmelfreich H., Dipl.-Ing.	Op	M 16. 9. 35
151	Beck H., Dipl.-Ing.	Lu	M 15. 10. 27	189	Wegertich A., Dr. phil. nat.	Op	Ph 1. 10. 35
152	Dewald O., Dr. Ing., Obering.	Lu	B 16. 11. 27	190	Weber H., Dipl.-Ing.	Op	M 15. 10. 35
153	Widmann H., Dr. Ing.	Op	Ph 1. 12. 27	191	Widmann H., Dr. Ing.	Lu	Ph 1. 1. 36
154	Widmann H., Dr. Ing.	Op	M 1. 1. 28	192	Gerwig H., Dipl.-Ing.	Op	E 1. 2. 36
155	Fachberg W., Dipl.-Ing.	Lu	M 1. 4. 28	193	Dilger W., Dipl.-Ing.	Lu	M 5. 2. 36
156	Hengstler H., Dipl.-Ing.	Lu	Ph 1. 7. 28	194	Hellemanus A., Dipl.-Ing.	Op	M 1. 3. 36
157	Mark E., Dr. Ing., Obering.	Lu	D 1. 9. 28	195	Müller E., Dipl.-Ing.	Lu	M 1. 3. 36
158	Mark E., Dr. Ing., Obering.	Lu	M 1. 1. 29	196	Rumpf H., Dr. Ing., Dipl.-Ing.	Lu	M 1. 3. 36
159	Bücker W., Dr. Ing., Obering.	Lu	M 5. 2. 29	197	Wilke G., Dipl.-Ing.	Op	M 19. 3. 36
160	Haller R., Dr. Ing., Dipl.-Ing.	Lu	M 1. 3. 29	198	Kammermehr O., Dipl.-Ing.	Lu	M 1. 4. 36
161	Reckert H., Dipl.-Ing.	Lu	M 1. 4. 29	199	Spethinger J., Reg. Baust.	Op	M 1. 4. 36
162	Reckert H., Dipl.-Ing.	Lu	M 1. 7. 29	200	Riedtler K., Dr. d. techn. Wissensch.	Op	Ph 1. 5. 36
163	Reckert H., Dipl.-Ing.	Lu	M 1. 8. 29	201	Schweizer A., Dipl.-Ing.	Op	M 1. 5. 36
164	Reckert H., Dipl.-Ing.	Lu	M 1. 8. 29	202	Meyer E., Dipl.-Ing.	Lu	E 25. 5. 36
165	Reckert H., Dipl.-Ing.	Op	M 3. 4. 34	203	Engel H. K., Dipl.-Ing.	Lu	M 1. 6. 36
166	Bahlhage W., Dipl.-Ing.	Lu	M 9. 4. 34	204	Kautz K., Dr. Ing., Dipl.-Ing.	Lu	M 1. 7. 36
167	Watzschek C., Dipl.-Ing.	Op	M 3. 4. 34	205	Timm B., Dr. phil. nat.	Op	Ph 1. 7. 36
168	Wohner E., Dipl.-Ing.	Lu	M 1. 5. 34				

Nr.	Name	Beruf	Eintritt	Nr.	Name	Beruf	Eintritt
215	Ziegler J., Dipl.-Ing.	Lu M	16. 7. 37	261	Schleicher A., Dipl.-Ing.	Lu M	1. 1. 38
216	Rupp A., Dipl.-Ing.	Lu M	1. 8. 37	262	Stelzer K., Dipl.-Ing.	Op M	1. 2. 38
217	Franken J., Dipl.-Ing.	Lu M	1. 8. 37	263	Gargel H., Dipl.-Ing.	Lu M	4. 2. 38
218	Kraus J., Dipl.-Ing.	Op M	1. 9. 37	264	Mantel W., Dipl.-Ing.	Lu M	10. 2. 38
219	...	Lu Ph	1. 9. 37	Op Ph	15. 2. 38
220	...	Op M	1. 9. 37	Lu E	1. 3. 38
221	...	Op Ph	16. 9. 37	Op M	15. 3. 38
222	...	Op Ph	16. 9. 37	Lu M	15. 3. 38
223	...	Op M	1. 10. 37	Op L	1. 4. 38
224	...	Op M	1. 10. 37	Op L	1. 4. 38
225	...	Op Ph	1. 10. 37	Op Ph	11. 4. 38
226	...	Op M	1. 10. 37	Op M	16. 4. 38
227	...	Op M	1. 10. 37	Lu Ph	16. 4. 38
228	...	Op M	1. 10. 37	Lu M	1. 5. 38
229	...	Op M	1. 10. 37	Lu M	1. 5. 38
230	...	Op M	1. 11. 37	Lu Ph	1. 5. 38
231	...	Op M	1. 11. 37	Op M	15. 5. 38
232	...	Op M	1. 11. 37	Op M	1. 6. 38
233	...	Op M	1. 11. 37	Lu Ph	1. 7. 38
234	...	Op M	1. 11. 37	Op E	1. 7. 38
235	...	Op M	1. 11. 37	Lu M	1. 7. 38
236	...	Op M	1. 11. 37	Op B	1. 7. 38
237	...	Op M	1. 11. 37	Lu Ph	1. 7. 38
238	...	Op M	1. 11. 37	Lu Ph	1. 7. 38
239	...	Op M	1. 11. 37	Lu B	1. 7. 38
240	...	Op M	1. 11. 37	Lu B	1. 7. 38
241	...	Op M	1. 11. 37	Lu B	1. 7. 38
242	...	Op M	1. 11. 37	Lu B	1. 7. 38
243	...	Op M	1. 11. 37	Lu B	1. 7. 38
244	...	Op M	1. 11. 37	Lu B	1. 7. 38
245	...	Op M	1. 11. 37	Lu B	1. 7. 38
246	...	Op M	1. 11. 37	Lu B	1. 7. 38
247	...	Op M	1. 11. 37	Lu B	1. 7. 38
248	...	Op M	1. 11. 37	Lu B	1. 7. 38
249	...	Op M	1. 11. 37	Lu B	1. 7. 38
250	...	Op M	1. 11. 37	Lu B	1. 7. 38

Nr.	Name	Beruf	Eintritt	Nr.	Name	Beruf	Eintritt
286	Kreutzer K., Dipl.-Ing.	Lu M	15. 8. 38	326	Himmelhan E., Dipl.-Ing.	Lu M	1. 6. 39
287	Schröder A., Dr. phil.	Op Ph	1. 9. 38	327	Janke E., Dipl.-Ing.	Lu M	1. 6. 39
288	Weinbart H., Dr. Ing.	Op M	1. 9. 38	328	Schotzky K. F., Dr.	Lu Ph	1. 6. 39
289	Legrum R., Dipl.-Ing.	Op B	1. 10. 38	329	Hunger Dr. F., Dr. Ing.	Lu M	1. 7. 39
290	Majerski H., Dipl.-Ing.	Op M	1. 10. 38	330	Köhler W., Dipl.-Ing.	Lu M	1. 7. 39
291	Schäfer R., Dr. Ing.	Lu M	1. 10. 38	331	Burger E., Dipl.-Ing.	Op M	15. 7. 39
292	Schleicherte A., Dr.	Lu M	1. 10. 38	332	Albert A., Dipl.-Ing.	Lu M	1. 8. 39
293	Schäfer G., Dipl.-Ing.	Op M	1. 10. 38	333	Richter A., Dipl.-Ing.	Lu M	1. 8. 39
294	Seiberth H., Dr. Ing.	Op L	1. 10. 38	334	Haas Ph., Dr. rer. nat.	Op Ph	1. 8. 39
295	Thoms E., Dipl.-Ing.	Lu B	1. 10. 38	335	Richter R., Dipl.-Ing.	Lu M	1. 8. 39
296	Wachter H., Dipl.-Ing.	Lu M	1. 10. 38	336	Wojis H., Dipl.-Ing.	Lu M	1. 8. 39
297	Decker J., Dipl.-Ing.	Lu M	1. 10. 38	337	Frühauß G., Dr. Ing., Dipl.-Ing.	Lu E	15. 8. 39
298	Ulmer H., Dipl.-Ing.	Lu M	1. 11. 38	338	Frank R., Dr. Ing., Dipl.-Ing.	Lu M	1. 9. 39
299	Löffel W., Dipl.-Ing.	Op B	1. 11. 38	339	Schröder C. F., Dipl.-Ing.	Lu M	1. 9. 39
300	Brümmerhoff W., Dipl.-Ing.	Lu M	1. 12. 38	340	Soyez K., Dr. phil. nat.	Op Ph	1. 9. 39
301	Kammerer W., Dipl.-Ing.	Lu M	1. 12. 38	341	Spitzner O., Dipl.-Ing.	Lu B	1. 9. 39
302	Gutzer H., Dipl.-Ing.	Op M	1. 1. 39	342	Meier A., Dr. Ing., Dipl.-Ing.	Lu M	14. 9. 39
303	Klant H., Dipl.-Ing.	Lu M	1. 1. 39	343	Leib H., Dipl.-Ing.	Op M	15. 9. 39
304	Lauer W., Dipl.-Ing.	Op M	1. 1. 39	344	Anders F., Dipl.-Ing.	Op M	1. 10. 39
305	Menzel F., Dipl.-Ing.	Lu M	1. 1. 39	345	Keil G., Dipl.-Ing.	Lu M	1. 10. 39
306	Schomburgk W., Dipl.-Ing.	Lu M	1. 1. 39	346	Möller F., Dr.	Lu Ph	1. 10. 39
307	Schwab W., Dipl.-Ing.	Lu M	1. 1. 39	347	Müller R., Reg. Bastr.	Lu B	1. 10. 39
308	Valentin H., Dipl.-Ing.	Op B	1. 1. 39	348	Neßler J., Dipl.-Ing.	Lu B	1. 10. 39
309	Weid H., Dipl.-Ing.	Lu M	1. 1. 39	349	Rehbeck A., Dipl.-Ing.	Lu M	1. 10. 39
310	Verder H., Dr.	Op Ph	1. 2. 39	350	Wolf E., Dipl.-Ing.	Op B	15. 10. 39
311	Volk A., Dipl.-Ing.	Lu M	1. 2. 39	351	Herrmann I., Dipl.-Ing.	Op M	1. 11. 39
312	Bach G., Dr. phil.	Lu M	10. 3. 39	352	Spahn F., Dipl.-Ing.	Lu M	1. 11. 39
313	Schmidt J., Dr.	Op Ph	15. 3. 39	353	Nunn H., Dipl.-Ing.	Lu M	6. 11. 39
314	Behm K., Dipl.-Ing.	Op M	1. 4. 39	354	Danielski St., Dr.	Lu Ph	20. 11. 39
315	Eiffelbacher F., Dr.	Lu M	1. 4. 39	355	Kück H., Dipl.-Ing.	Lu M	1. 12. 39
316	Herrmann J., Dipl.-Ing.	Lu M	1. 4. 39	356	Litzenburger K., Dipl.-Ing.	Lu B	11. 12. 39
317	Perrot H., Dipl.-Ing.	Lu M	1. 4. 39	357	Rupp E., Dipl.-Ing.	Lu M	18. 12. 39
318	Schmeider K., Dipl.-Ing.	Op Ph	1. 4. 39	358	Altnoder F., Dipl.-Ing.	Lu E	1. 1. 40
319	Schmidt G., Dipl.-Ing.	Op M	1. 4. 39	359	Beck R., Dipl.-Ing.	Lu M	1. 1. 40
320	Stachnath H., Dipl.-Ing.	Lu B	1. 4. 39	360	Genius K., Dipl.-Ing.	Lu M	1. 1. 40
321	Stallchauer E., Dr. Ing.	Op M	5. 4. 39	361	v. Kalinowski G., Dipl.-Ing.	Op M	1. 1. 40
322	Bött J., Dr. Ing.	Op Ph	10. 4. 39	362	Konrad O., Dipl.-Ing.	Op M	1. 1. 40
323	Braun H., Dr.	Op Ph	1. 5. 39	363	Schäfer K., Dipl.-Ing.	Lu M	1. 1. 40
324	Radtke W., Dipl.-Ing.	Lu M	1. 5. 39	364	Schifferer L., Dipl.-Ing.	Lu M	1. 1. 40
325	Höge H., Dipl.-Ing.	Op M	5. 5. 39	365	Schneider H. H., Dr. Ing., Dipl.-Ing.	Lu E	1. 1. 40

Nr.	Name	Beruf	Eintritt	Nr.	Name	Beruf	Eintritt
366	Wagner R. Dipl.-Ing.	Lu M	1. 7. 40				
367	Vieling M. Dipl.-Ing.	Lu M	1. 7. 40				
368	Wagner N. Dipl.-Ing.	Lu M	1. 7. 40				
369	Schöne F. Dipl.-Ing.	Lu M	1. 7. 40				
370	Schöne G. Dipl.-Ing.	Lu M	1. 7. 40				
371	Wagner O. Dipl.-Ing.	Lu M	1. 7. 40				
372	Wagner P. Dipl.-Ing.	Lu M	1. 7. 40				
373	Wagner Q. Dipl.-Ing.	Lu M	1. 7. 40				
374	Wagner R. Dipl.-Ing.	Lu M	1. 7. 40				
375	Wagner S. Dipl.-Ing.	Lu M	1. 7. 40				
376	Wagner T. Dipl.-Ing.	Lu M	1. 7. 40				
377	Wagner U. Dipl.-Ing.	Lu M	1. 7. 40				
378	Wagner V. Dipl.-Ing.	Lu M	1. 7. 40				
379	Wagner W. Dipl.-Ing.	Lu M	1. 7. 40				
380	Wagner X. Dipl.-Ing.	Lu M	1. 7. 40				
381	Wagner Y. Dipl.-Ing.	Lu M	1. 7. 40				
382	Siebert W. Dr. phil. nat.	Op Ph	1. 3. 40				
383	Sittig M. Dipl.-Ing.	Lu M	1. 3. 40				
384	Vater R. Dipl.-Ing.	Lu M	1. 3. 40				
385	Schäfer E. Dipl.-Ing.	Op M	1. 3. 40				
386	Heller F. Dipl.-Ing.	Lu M	1. 3. 40				
387	Brenner G. Dipl.-Ing.	Lu M	1. 3. 40				
388	Heller H. Dipl.-Ing.	Lu M	1. 3. 40				
389	Heller I. Dipl.-Ing.	Lu M	1. 3. 40				
390	Heller J. Dipl.-Ing.	Lu M	1. 3. 40				
391	Heller K. Dipl.-Ing.	Lu M	1. 3. 40				
392	Heller L. Dipl.-Ing.	Lu M	1. 3. 40				
393	Heller M. Dipl.-Ing.	Lu M	1. 3. 40				
394	Heller N. Dipl.-Ing.	Lu M	1. 3. 40				
395	Heller O. Dipl.-Ing.	Lu M	1. 3. 40				
396	Heller P. Dipl.-Ing.	Lu M	1. 3. 40				
397	Heller Q. Dipl.-Ing.	Lu M	1. 3. 40				
398	Heller R. Dipl.-Ing.	Lu M	1. 3. 40				
399	Heller S. Dipl.-Ing.	Lu M	1. 3. 40				
400	Heller T. Dipl.-Ing.	Lu M	1. 3. 40				

Nr.	Name	Beruf	Eintritt	Nr.	Name	Beruf	Eintritt
Ludwigshafen-Oppau							
Legende Baumeister und Architekten der Sondergruppe:							
501	Weber H.	Lu M	15. 7. 01	532	Straub M.	Lu A	1. 7. 15
502	Schlachter F.	Lu M	9. 12. 01	533	Baldauf K.	Lu B	20. 4. 16
503	Stammes F.	Lu M	21. 4. 02	534	Schmidt H.	Lu A	11. 5. 16
504	Wagner J.	Lu D	15. 9. 04	535	Spahn A.	Lu B	23. 8. 16
505	Meyer F. F.	Lu M	11. 9. 06	536	Lahr J.	Lu M	1. 10. 16
506	Wagner J. J.	Op M	1. 7. 06	537	Römer G.	Lu M	2. 10. 16
507	Schäfer E.	Op M	1. 1. 07	538	Rief M.	Lu Bm	24. 10. 16
508	Wagner J.	Lu M	1. 10. 07	539	Grauert O.	Lu B	16. 12. 16
509	Baumgarten F.	Op M	1. 7. 10	540	Neumüller E.	Lu E	3. 4. 17
510	Reichling L.	Lu Bm	17. 1. 11	541	Heß F.	Lu B	1. 7. 17
511	Schenker W.	Op M	1. 4. 11	542	Bäumler H.	Op Bm	10. 7. 17
512	Müller G.	Lu B	23. 5. 11	543	Martin O.	Lu Bm	1. 6. 17
513	Tremmel A.	Op M	1. 7. 11	544	Müller A.	Lu E	1. 8. 17
514	Tollefsen I. A. M.	Lu B	2. 10. 11	545	Porth K.	Op E	1. 8. 17
515	Engel F.	Lu A	4. 12. 11	546	Thier W.	Lu B	4. 8. 17
516	Eggedyker G.	Lu M	1. 1. 12	547	Heim A.	Op M	24. 10. 17
517	Meck E.	Lu B	1. 3. 12	548	Traut A.	Op M	24. 10. 17
518	Baumgarten G.	Lu M	1. 7. 12	549	Sautter O.	Op M	1. 12. 17
519	Kuder H.	Op M	3. 7. 12	550	Qualen C.	Lu Bm	1. 4. 18
520	Bauer J.	Lu A	1. 9. 12	551	Baumann G.	Lu Bm	1. 9. 18
521	Baumgarten H.	Lu B	13. 10. 12	552	Meckel H.	Op M	28. 3. 19
522	Baumgarten I.	Lu A	1. 1. 13	553	Engelhardt G.	Lu Bm	18. 8. 19
523	Schwarz G.	Lu M	31. 7. 13	554	Friedmann P.	Lu E	1. 2. 20
524	LeLmann K.	Lu M	1. 8. 13	555	Garves B.	Op M	15. 4. 20
525	Baumgarten J.	Lu M	2. 2. 14	556	Arnold A.	Op M	1. 10. 20
526	Bauer J.	Lu A	1. 3. 14	557	Peters E.	Lu M	1. 10. 20
527	Düggel J.	Op E	1. 3. 14	558	Schattner W.	Lu E	8. 11. 20
528	Mühlbauer	Lu M	1. 7. 14	559	Bernhard J.	Lu M	22. 11. 20
529	Rupp F.	Lu M	1. 7. 14	560	Bach J. (Goldbach)	Lu Bm	1. 12. 20
530	Baumann K.	Lu M	1. 11. 14	561	List E.	Lu M	1. 12. 20
531	Baumgarten K.	Lu B	1. 3. 15	562	Fritz R.	Lu M	1. 1. 21
532	Baumgarten L.	Lu B	1. 3. 15	563	Anders C.	Lu A	21. 2. 21
533	Baumgarten M.	Lu B	1. 3. 15	564	Achtzehn K.	Lu M	1. 3. 21
534	Baumgarten N.	Lu B	1. 3. 15	565	Breitwieser G.	Lu Bm	1. 3. 21

Ludwigshafen Oprezu

Nr.	Name	Beruf	Eintritt	Nr.	Name	Beruf	Eintritt
1	Müller F.	Lu	25. 10. 26				
2	Baumgard	Lu	15. 2. 27				
3	Chausse	Op	1. 4. 27				
4	Reppert	Op	1. 7. 27				
5	Reppert	Lu	1. 7. 27				
6	Reppert	Lu	1. 8. 27				
7	Reppert	Lu	1. 4. 28				
8	Reppert	Lu	1. 5. 34				
9	Reppert	Lu	17. 12. 34				
10	Reppert	Lu	1. 7. 35				
11	Reppert	Lu	15. 6. 36				
12	Reppert	Lu	1. 7. 38				
13	Reppert	Lu	1. 5. 39				
14	Reppert	Lu	1. 9. 39				
15	Reppert	Lu					
16	Reppert	Lu					
17	Reppert	Lu					
18	Reppert	Lu					
19	Reppert	Lu					
20	Reppert	Lu					
21	Reppert	Lu					
22	Reppert	Lu					
23	Reppert	Lu					
24	Reppert	Lu					
25	Reppert	Lu					
26	Reppert	Lu					
27	Reppert	Lu					
28	Reppert	Lu					
29	Reppert	Lu					
30	Reppert	Lu					
31	Reppert	Lu					
32	Reppert	Lu					
33	Reppert	Lu					
34	Reppert	Lu					
35	Reppert	Lu					
36	Reppert	Lu					
37	Reppert	Lu					
38	Reppert	Lu					
39	Reppert	Lu					
40	Reppert	Lu					
41	Reppert	Lu					
42	Reppert	Lu					
43	Reppert	Lu					
44	Reppert	Lu					
45	Reppert	Lu					
46	Reppert	Lu					
47	Reppert	Lu					
48	Reppert	Lu					
49	Reppert	Lu					
50	Reppert	Lu					
51	Reppert	Lu					
52	Reppert	Lu					
53	Reppert	Lu					
54	Reppert	Lu					
55	Reppert	Lu					
56	Reppert	Lu					
57	Reppert	Lu					
58	Reppert	Lu					
59	Reppert	Lu					

Merseburg

II Ammoniakwerk Merseburg G. m. b. H.

Direktoren:

1. 1. 18 || **Strombeck H., Dr. Ing. 15. 10. 19

Dipl.-Ingenieure und Physiker:

1	Leitlof U., Branding.	M	18. 11. 20
2	Schaefer G., Dipl.-Ing.	M	1. 1. 21
3	Schindler F., Dipl.-Ing.	M	1. 1. 21
4	Höpke F., Dr. Ing., Obering.	B	1. 2. 21
5	Schmidl L., Dipl.-Ing.	M	10. 5. 21
6	Deinhard R., Obering.	M	10. 6. 21
7	Hane J., Dipl.-Ing.	M	25. 7. 21
8	Oehler H., Dipl.-Ing.	M	1. 9. 21
9	Cron R., Obering.	M	1. 12. 21
10	Aussum P., Dipl.-Ing.	M	1. 1. 22
11	Karl A. K., Dipl.-Ing.	M	1. 1. 22
12	Weißfels R., Dipl.-Ing.	M	1. 6. 22
13	Wenzel W., Dipl.-Ing.	M	1. 8. 22
14	Lüttge F., Dipl.-Ing.	M	1. 9. 22
15	Orth F., Dipl.-Ing.	M	1. 9. 22
16	Reinhardt H., Dipl.-Ing.	M	1. 10. 22
17	Köhler F., Obering.	M	1. 11. 22
18	Schulze Gg., Dr. phil.	Ph	1. 1. 23
19	Hoffmann J., Dipl.-Ing.	E	1. 7. 23
20	Zeigner W., Dipl.-Ing.	M	1. 12. 23
21	Ernst E., Dr. Ing., Dipl.-Ing.	M	16. 2. 24
22	Zschiesche H., Dr. phil. nat.	Ph	16. 7. 24
23	Hörold H., Dr. phil.	Ph	16. 5. 25
24	Einsel G., Dipl.-Ing.	M	1. 2. 26
25	Rueß F., Dipl.-Ing.	M	15. 2. 26
26	Grenacher M., Dr. phil.	Ph	22. 4. 26
27	Müller W., Dipl.-Ing.	E	1. 5. 26
28	Lieck W., Dipl.-Ing.	M	25. 5. 26
29	Küntscher W., Dr. Ing., Dipl.-Ing.	M	1. 6. 26
30	Sackmann E., Dr. Ing., Obering.	M	1. 7. 26

Merseburg

Nr.	Name	Beruf	Eintritt	Nr.	Name	Beruf	Eintritt
97	Thyrock J. Dipl. Ing.	M	1. 2. 34	97	Thyrock J. Dipl. Ing.	M	1. 2. 34
98	Kiesel W. Dipl. Ing.	M	5. 2. 34	98	Kiesel W. Dipl. Ing.	M	5. 2. 34
99	Schulde G. Dipl. Ing.	M	1. 4. 34	99	Schulde G. Dipl. Ing.	M	1. 4. 34
100	Schubert J. Dipl. Ing.	M	15. 5. 34	100	Schubert J. Dipl. Ing.	M	15. 5. 34
101	Lang J. Dipl. Ing.	F	1. 7. 34	101	Lang J. Dipl. Ing.	F	1. 7. 34
102	Ottens J. Dipl. Ing.	M	1. 7. 34	102	Ottens J. Dipl. Ing.	M	1. 7. 34
103	Fischer J. Dipl. Ing.	M	1. 8. 34	103	Fischer J. Dipl. Ing.	M	1. 8. 34
104	Fischer J. Dipl. Ing.	M	1. 9. 34	104	Fischer J. Dipl. Ing.	M	1. 9. 34
105	Fischer J. Dipl. Ing.	M	12. 12. 34	105	Fischer J. Dipl. Ing.	M	12. 12. 34
106	Fischer J. Dipl. Ing.	A	15. 1. 35	106	Fischer J. Dipl. Ing.	A	15. 1. 35
107	Fischer J. Dipl. Ing.	M	1. 2. 35	107	Fischer J. Dipl. Ing.	M	1. 2. 35
108	Fischer J. Dipl. Ing.	M	1. 4. 35	108	Fischer J. Dipl. Ing.	M	1. 4. 35
109	Dahl J. Dipl. Ing.	M	15. 5. 35	109	Dahl J. Dipl. Ing.	M	15. 5. 35
110	Fischer J. Dipl. Ing.	M	1. 6. 35	110	Fischer J. Dipl. Ing.	M	1. 6. 35
111	Appel G. Dr. Ing. Dipl. Ing.	M	1. 8. 35	111	Appel G. Dr. Ing. Dipl. Ing.	M	1. 8. 35
112	Adolphi G. Dipl. Ing.	M	18. 11. 35	112	Adolphi G. Dipl. Ing.	M	18. 11. 35
113	Mehner W. Dr. Ing. Dipl. Ing.	M	1. 3. 36	113	Mehner W. Dr. Ing. Dipl. Ing.	M	1. 3. 36
114	Mayer K. Dipl. Ing.	M	30. 3. 36	114	Mayer K. Dipl. Ing.	M	30. 3. 36
115	Hausmann W. Dipl. Ing.	M	1. 4. 36	115	Hausmann W. Dipl. Ing.	M	1. 4. 36
116	Hausmann W. Dipl. Ing.	M	1. 7. 36	116	Hausmann W. Dipl. Ing.	M	1. 7. 36
117	Hausmann W. Dipl. Ing.	M	1. 8. 36	117	Hausmann W. Dipl. Ing.	M	1. 8. 36
118	Hausmann W. Dipl. Ing.	M	1. 8. 36	118	Hausmann W. Dipl. Ing.	M	1. 8. 36
119	Hausmann W. Dipl. Ing.	M	15. 10. 36	119	Hausmann W. Dipl. Ing.	M	15. 10. 36
120	Hausmann W. Dipl. Ing.	M	1. 12. 36	120	Hausmann W. Dipl. Ing.	M	1. 12. 36
121	Hausmann W. Dipl. Ing.	F	1. 1. 37	121	Hausmann W. Dipl. Ing.	F	1. 1. 37
122	Hausmann W. Dipl. Ing.	M	1. 1. 37	122	Hausmann W. Dipl. Ing.	M	1. 1. 37
123	Hausmann W. Dipl. Ing.	F	1. 1. 37	123	Hausmann W. Dipl. Ing.	F	1. 1. 37
124	Hausmann W. Dipl. Ing.	F	1. 3. 37	124	Hausmann W. Dipl. Ing.	F	1. 3. 37
125	Hausmann W. Dipl. Ing.	F	1. 3. 37	125	Hausmann W. Dipl. Ing.	F	1. 3. 37
126	Hausmann W. Dipl. Ing.	M	1. 4. 37	126	Hausmann W. Dipl. Ing.	M	1. 4. 37
127	Hausmann W. Dipl. Ing.	M	20. 9. 37	127	Hausmann W. Dipl. Ing.	M	20. 9. 37
128	Hausmann W. Dipl. Ing.	M	1. 10. 37	128	Hausmann W. Dipl. Ing.	M	1. 10. 37
129	Hausmann W. Dipl. Ing.	M	1. 12. 37	129	Hausmann W. Dipl. Ing.	M	1. 12. 37
130	Hausmann W. Dipl. Ing.	F	1. 1. 38	130	Hausmann W. Dipl. Ing.	F	1. 1. 38
131	Hausmann W. Dipl. Ing.	M	1. 1. 38	131	Hausmann W. Dipl. Ing.	M	1. 1. 38
132	Hausmann W. Dipl. Ing.	M	1. 7. 38	132	Hausmann W. Dipl. Ing.	M	1. 7. 38
133	Hausmann W. Dipl. Ing.	M	12. 7. 38	133	Hausmann W. Dipl. Ing.	M	12. 7. 38
134	Hausmann W. Dipl. Ing.	M	1. 8. 38	134	Hausmann W. Dipl. Ing.	M	1. 8. 38

Merseburg

Nr.	Name	Beruf	Eintritt	Nr.	Name	Beruf	Eintritt
135	Stagge G. Dipl. Ing.	M	1. 8. 38	135	Stagge G. Dipl. Ing.	M	1. 8. 38
136	Tessmer H. Dipl. Ing.	M	5. 8. 38	136	Tessmer H. Dipl. Ing.	M	5. 8. 38
137	Funke W. Dr.	M	15. 9. 38	137	Funke W. Dr.	M	15. 9. 38
138	Bach J. Dipl. Ing.	M	1. 10. 38	138	Bach J. Dipl. Ing.	M	1. 10. 38
139	Rabens W. Dipl. Ing.	M	1. 10. 38	139	Rabens W. Dipl. Ing.	M	1. 10. 38
140	Rabens W. Dipl. Ing.	M	1. 10. 38	140	Rabens W. Dipl. Ing.	M	1. 10. 38
141	Rabens W. Dipl. Ing.	F	1. 10. 38	141	Rabens W. Dipl. Ing.	F	1. 10. 38
142	Rabens W. Dipl. Ing.	M	1. 1. 39	142	Rabens W. Dipl. Ing.	M	1. 1. 39
143	Gebauer F. Dipl. Ing.	M	16. 1. 39	143	Gebauer F. Dipl. Ing.	M	16. 1. 39
144	Rapp M. Dipl. Ing.	F	1. 1. 39	144	Rapp M. Dipl. Ing.	F	1. 1. 39
145	Berger F. Dr. Ing.	M	1. 9. 39	145	Berger F. Dr. Ing.	M	1. 9. 39
146	Gahr B. Dipl. Ing.	M	1. 8. 39	146	Gahr B. Dipl. Ing.	M	1. 8. 39
147	Kattenbach F. Dr. Ing. Dipl. Ing.	M	1. 6. 39	147	Kattenbach F. Dr. Ing. Dipl. Ing.	M	1. 6. 39
148	Vronsdorf G. Dr. Ing. Dipl. Ing.	M	1. 9. 39	148	Vronsdorf G. Dr. Ing. Dipl. Ing.	M	1. 9. 39
149	Viereck E. Dr. Ing. Dipl. Ing.	F	1. 9. 39	149	Viereck E. Dr. Ing. Dipl. Ing.	F	1. 9. 39
150	Müller E. Dr. Ing. Dipl. Ing.	M	21. 9. 39	150	Müller E. Dr. Ing. Dipl. Ing.	M	21. 9. 39
151	Neumann G. Reg. Bmstr.	B	1. 12. 39	151	Neumann G. Reg. Bmstr.	B	1. 12. 39
152	Otto E. Dipl. Ing.	M	1. 12. 39	152	Otto E. Dipl. Ing.	M	1. 12. 39
153	Söhngen R. Dipl. Ing.	M	1. 12. 39	153	Söhngen R. Dipl. Ing.	M	1. 12. 39
154	Kraus F. Dipl. Ing.	M	15. 12. 39	154	Kraus F. Dipl. Ing.	M	15. 12. 39
155	Mauthner E. Dipl. Ing.	M	1. 1. 40	155	Mauthner E. Dipl. Ing.	M	1. 1. 40
156	Gaßner A. Dipl. Ing.	M	1. 2. 40	156	Gaßner A. Dipl. Ing.	M	1. 2. 40
157	Mühl A. Dipl. Ing.	M	1. 2. 40	157	Mühl A. Dipl. Ing.	M	1. 2. 40
158	Abel J. Dipl. Ing.	B	15. 2. 40	158	Abel J. Dipl. Ing.	B	15. 2. 40
159	Vandenberg B. Dipl. Ing.	M	1. 3. 40	159	Vandenberg B. Dipl. Ing.	M	1. 3. 40
160	Hilshorn F. Dipl. Ing.	M	1. 1. 40	160	Hilshorn F. Dipl. Ing.	M	1. 1. 40
161	Wolke R. Dipl. Ing.	F	1. 1. 40	161	Wolke R. Dipl. Ing.	F	1. 1. 40
162	Hausmann W. Dipl. Ing.	M	10. 1. 40	162	Hausmann W. Dipl. Ing.	M	10. 1. 40
163	Friedrich K. Dipl. Ing.	M	6. 5. 40	163	Friedrich K. Dipl. Ing.	M	6. 5. 40
164	Viktorin K. Dr. Ing. I.	M	27. 6. 40	164	Viktorin K. Dr. Ing. I.	M	27. 6. 40
165	Reutter G. Dipl. Ing.	A	1. 7. 40	165	Reutter G. Dipl. Ing.	A	1. 7. 40

Nr.	Name	Beruf	Eintritt	Nr.	Name	Beruf	Eintritt
Ingenieure, Baumeister und Architekten in Merseburg							
201	Levin P.	A	1. 10. 06	233	Fröhlich W.	E	19. 7. 21
202	Veil E.	M	1. 4. 10	234	Renker K.	M	15. 8. 21
203	Netscher W.	M	1. 10. 12	235	Voigt K.	E	1. 12. 21
204	Hoffmann R.	M	1. 1. 13	236	Blache R.	M	15. 8. 22
205	Dagne K.	E	1. 4. 13	237	Göbel-Huck M.	B	1. 11. 22
206	Hoffmann O.	M	1. 8. 13	238	Schweizer R.	M	1. 9. 24
207	Köhler W.	M	1. 10. 16	239	Grafe K.	E	10. 8. 25
208	*Grimmel P.	B	1. 12. 16	240	Quente W.	B	7. 12. 26
209	Klein J.	E	1. 1. 17	241	Arnold O.	B	1. 1. 27
210	Stenger W.	M	23. 2. 17	242	Bräutigam A.	M	1. 2. 27
211	Schierschmidt P.	B	1. 6. 17	243	Bender G.	B	1. 1. 28
212	Bechtel K.	M	13. 12. 17	244	Grosklos F.	B	11. 3. 29
213	Vaupel K.	B	1. 1. 18	245	Stock K.	M	11. 3. 29
214	Müller III C.	B	23. 8. 18	246	Nause H.	B	30. 1. 33
215	Kaese W.	M	1. 9. 18	247	Eichhorn A.	M	1. 1. 34
216	Pesselt W.	B	16. 9. 18				
217	Meiling E.	B	25. 11. 18				
218	Gleitz K.	M	1. 2. 19				
219	Roesler K., Oberbranding.	B	5. 5. 19				
220	Schütz H.	B	1. 7. 19				
221	Weidel K.	B	1. 1. 20				
222	Brandt A.	M	3. 1. 20				
223	Schmidt I. W.	M	16. 4. 20				
224	Langer H.	B	30. 4. 20				
225	Emmerich K.	M	1. 7. 20				
226	Rowland W.	M	15. 9. 20				
227	Mahlo A.	M	25. 10. 20				
228	Schmidt P.	E	1. 11. 20				
229	Till H.	B	1. 11. 20				
230	Hofmann III E.	B	1. 2. 21				
231	Schneider R.	B	23. 5. 21				
232	Dilcher A.	M	2. 7. 21				

Nr.	Name	Beruf	Eintritt	Nr.	Name	Beruf	Eintritt
III. Buna-Werke Schkopau G. m. b. H.							
Direktoren:							
*Biedenkopf W. 1. 12. 25							
Dipl.-Ingenieure und Physiker:							
1	*Reinhardt L., Obering.	B	4. 12. 16	27	Mack J., Dipl.-Ing.	E	15. 6. 36
2	Schifferdecker H., Dipl.-Ing.	M	1. 9. 18	28	Brade K., Reg.-Bmstr.	B	17. 8. 36
3	°Hilburg C., Dr. phil.	Ph	1. 5. 20	29	Krützfeldt P., Dipl.-Ing.	E	1. 9. 36
4	v. Gallois R., Dipl.-Ing.	M	15. 4. 21	30	Münscher F., Dipl.-Ing.	M	1. 9. 36
5	Timm P., Dipl.-Ing.	M	1. 5. 21	31	Dörr O., Dipl.-Ing.	M	1. 11. 36
6	Weimar F., Dipl.-Ing.	M	1. 7. 21	32	°Groß H., Dr. phil. nat.	Ph	1. 11. 36
7	Wolf H., Dipl.-Ing.	M	9. 12. 25	33	°Zobel W., Dr. phil. nat.	Ph	1. 1. 37
8	Schweers F., Dipl.-Ing.	M	8. 11. 26	34	Bierhals A., Dipl.-Ing.	E	1. 2. 37
9	**Schumacher C. A., Obering.	M	4. 4. 27	35	Werneburg J., Dr. Ing., Dipl.-Ing.	M	23. 2. 37
10	°Braun G., Dipl.-Ing.	B	28. 5. 27	36	Lettow H., Dipl.-Ing.	E	1. 3. 37
11	Hoffmann Th., Dipl.-Ing.	M	1. 7. 27	37	Busch B., Dr. Ing., Dipl.-Ing.	B	1. 4. 37
12	Naumann A., Dipl.-Ing.	M	1. 8. 27	38	Gaber J., Dipl.-Ing.	B	1. 4. 37
13	Kandt E., Dipl.-Ing.	M	1. 6. 28	39	Haenle C. F., Reg.-Bmstr.	B	1. 4. 37
14	*Becholdt H., Dr. Ing., Obering.	E	16. 7. 28	40	Klotz B., Dipl.-Ing.	M	1. 4. 37
15	Wolf F., Reg.-Bmstr.	M	1. 6. 29	41	Starfinger M., Dipl.-Ing.	M	1. 4. 37
16	°Schwenker G., Dr. phil.	Ph	1. 3. 34	42	°Huth R., Dipl.-Ing.	M	1. 1. 38
17	Lansche K., Dipl.-Ing.	M	1. 4. 34	43	Pirwitz W., Dipl.-Ing.	M	1. 9. 38
18	Wintermeyer F., Dipl.-Ing.	M	1. 6. 34	44	Pöhlmann Th., Dipl.-Ing.	M	1. 9. 38
19	Ammann F., Dr. Ing., Dipl.-Ing.	M	1. 10. 34	45	Poggensee R., Dipl.-Ing.	M	1. 2. 39
20	Gaydoul F., Dipl.-Ing.	M	1. 12. 34	46	Mehnert H., Dipl.-Ing.	M	1. 3. 39
21	Rauer K., Dipl.-Ing.	M	15. 12. 34	47	Tremmel P., Dipl.-Ing.	E	12. 4. 39
22	*Kölsch H., Dipl.-Ing.	M	1. 1. 35	48	Kammel W., Dipl.-Ing.	M	1. 6. 39
23	Spangenschmied K., Dipl.-Ing.	M	1. 1. 35	49	Kühne O., Dipl.-Ing.	M	1. 6. 39
24	Spatny O., Dipl.-Ing.	B	1. 2. 35	50	Riedl H., Dipl.-Ing.	M	15. 6. 39
25	Graser E., Dipl.-Ing.	E	1. 10. 35	51	Südkamp J., Dipl.-Ing.	E	16. 6. 39
26	*Walker I., Dr. rer. nat.	Ph	1. 10. 35	52	Glomme J., Dipl.-Ing.	M	1. 7. 39
				53	Zuber A., Dipl.-Ing.	M	15. 7. 39
				54	Springer M., Dipl.-Ing.	M	1. 8. 39
				55	Ransch R., Dipl.-Ing.	M	2. 10. 39
				56	Schulte R., Dipl.-Ing.	M	27. 10. 39
				57	Krüger W., Dipl.-Ing.	M	1. 11. 39

Schkopau

Nr.	Name	Beruf	Eintritt	Nr.	Name	Beruf	Eintritt
58	Schwab C., Dipl.-Ing.	M	6. 11. 39				
59	Krause E., Dipl.-Ing.	M	1. 12. 39				
60	Gundlach G., Dipl.-Ing.	M	4. 12. 39				
61	Tatarsky G., Dipl.-Ing.	M	15. 12. 39				
62	Mense L., Dipl.-Ing.	E	10. 1. 40				
63	Strobl F., Dipl.-Ing.	E	1. 2. 40				
64	Pfeiffer A., Dipl.-Ing.	M	1. 3. 40				
65	Ullrich J., Dipl.-Ing.	M	21. 3. 40				
66	Kablitz G., Dipl.-Ing.	M	1. 4. 40				
67	Lange F., Dipl.-Ing.	E	1. 4. 40				
68	*Wolf R., Dr. Ing.	Ph	1. 4. 40				
69	Kozielski H., Dipl.-Ing.	M	3. 4. 40				
70	John K., Dipl.-Ing.	B	3. 5. 40				
71	Rahm W., Dipl.-Ing.	M	1. 6. 40				

Ingenieure, Baumeister und Architekten in Schkopau:

101	Müller R. A.	Bm	1. 5. 12				
102	Heller K.	B	1. 3. 17				
103	*Jerxsen E.	M	1. 3. 23				
104	*Laermann K.	M	1. 5. 28				
105	Heyden H.	M	25. 1. 29				

Hüls

Nr.	Name	Beruf	Eintritt	Nr.	Name	Beruf	Eintritt
IV. Chem. Werke Hüls G.m.b.H.							
Dipl.-Ingenieure und Physiker:							
1	Wolf W., Obering.	M	15. 5. 05	28	Hahn K., Dipl.-Ing.	M	1. 1. 37
				29	Nerz W., Dipl.-Ing.	B	22. 4. 37
2	**Döring K., Dr. Ing., Obering.	B	1. 4. 20	30	Seiberth R., Dipl.-Ing.	B	1. 5. 37
3	Hahl Fr., Dipl.-Ing.	M	5. 1. 21	31	Eps K., Dipl.-Ing.	M	16. 7. 38
4	Krebs R., Dipl.-Ing.	M	1. 5. 22	32	Gugger M., Dipl.-Ing.	M	1. 8. 38
5	Just W., Dipl.-Ing.	M	16. 10. 22	33	Geiß W., Dr. phil. nat.	Ph	16. 9. 38
6	Büttner F., Dipl.-Ing.	M	15. 11. 22	34	Fehlberg E., Dipl.-Ing.	M	1. 11. 38
7	*Baumann P., Dr. phil. nat.	Ph	1. 9. 23	35	Feld E., Dr. Ing., Dipl.-Ing.	M	1. 1. 39
8	Boesler J., Dipl.-Ing.	M	6. 4. 26	36	Linse H., Dipl.-Ing.	B	1. 1. 39
9	**Beckmann H., Dr. Ing., Obering.	M	15. 10. 26	37	Pröll G. H., Dipl.-Ing.	M	1. 1. 39
10	Fratzer K., Dipl.-Ing.	M	1. 11. 26	38	Spengler G., Dr. d. techn. Wissensch.	Ph	1. 1. 39
11	Schilling H., Dr. phil.	Ph	1. 3. 27	39	Huber K., Dipl.-Ing.	E	15. 5. 39
12	Grosser K., Dipl.-Ing.	M	19. 4. 27	40	Eiders E., Dipl.-Ing.	M	15. 7. 39
13	Lehmann K., Obering.	M	16. 5. 27	41	Kündiger E., Dipl.-Ing.	E	1. 8. 39
14	*Sellin W., Dr.-Ing., Obering.	M	15. 11. 27	42	Grünert W., Dr. Ing., Dipl.-Ing.	E	18. 9. 39
15	Bückert H., Dr. phil. nat.	Ph	1. 12. 27	43	Herr E., Dipl.-Ing.	M	12. 12. 39
16	Geister E., Dr. Ing., Obering., Reg.-Bmst.	M	15. 2. 29	44	Krug F., Dipl.-Ing.	M	18. 12. 39
17	Winkler O., Dr. phil.	Ph	1. 1. 34	45	Bartel A., Dr. Ing., Dipl.-Ing.	M	1. 1. 40
18	Heer L., Dr.-Ing., Dipl.-Ing.	E	1. 3. 34	46	*Reiß K. H., Dr. Ing.	Ph	1. 1. 40
19	Gaßberger A., Dipl.-Ing.	E	4. 6. 34	47	Seiwert H., Dipl.-Ing.	M	1. 1. 40
20	Haberl K., Dr. d. techn. Wissensch.	Ph	1. 12. 34	48	Mertens E., Dipl.-Ing.	E	16. 1. 40
21	Reinhardt P., Dipl.-Ing.	M	15. 5. 35	49	Engl A., Dipl.-Ing.	M	15. 4. 40
22	Zieger A., Dr. phil. nat.	Ph	1. 4. 36	50	Fröhlich B., Reg.-Bmstr., Städt. Baurat a. D.	B	17. 6. 40
23	Aldinger H., Dipl.-Ing.	M	1. 5. 36	51	Heide F., Dipl.-Ing.	B	17. 6. 40
24	Brockhoff Ed., Dipl.-Ing.	M	15. 7. 36	52	Heinbockel K., Dipl.-Ing.	M	1. 7. 40
25	Stolzer K., Dipl.-Ing.	M	21. 9. 36				
26	Mann A., Dipl.-Ing.	B	1. 11. 36				
27	Lange W., Dipl.-Ing.	M	19. 11. 36				

Nr.	Name	Beruf	Eintritt	Nr.	Name	Beruf	Eintritt
Ingenieure, Baumeister und Architekten der Sondergruppe:							
101	Frankhäuser F.	A	14. 12. 14				
102	Martin F.	B	15. 7. 16				
103	Hümmeler J.	M	1. 6. 20				
104	Meyer W.	M	1. 1. 21				
105	Bergmann P.	M	1. 4. 22				
106	Ohlendorf W.	M	15. 9. 25				
107	Hergenahn W.	M	1. 9. 26				
108	Bühler R.	M	1. 12. 26				
109	Rolle F.	M	1. 2. 27				
110	Baum W.	M	19. 11. 30				
111	Remmel H.	M	6. 7. 31				
112	Miedreich K.	M	17. 12. 34				
113	Baumbach R.	M	15. 7. 36				
114	Schopenhauer H.	M	15. 10. 37				
115	Klesel A.	M	1. 11. 37				
116	Plato H.	B	1. 4. 38				
117	Tost E.	E	1. 9. 38				
118	Weißmann A.	E	1. 5. 39				
119	Schubert R.	M	1. 7. 39				
120	Weber C.	M	1. 8. 39				
121	Zorn E.	M	1. 11. 39				

Nr.	Name	Beruf	Eintritt	Nr.	Name	Beruf	Eintritt
-----	------	-------	----------	-----	------	-------	----------

Name	Nr.	Abteilung	Name	Nr.	Abteilung
Bender Georg	243	Me: Feuerungs-Baubetrieb	Breitwieser Gottl.	565	Lu: Kuferei
° Benischek Adolf	567	Lu: Hauptlabor	Brennecke Walter	119	Op: B'schl. f. S. u. S.
Benker Ludwig	297	Lu: Techn.-Büro f. Ausl.-Anl.	Brigl Carl	109	Me: Schloss. Organ.
Berger Emil	145	Me: Ing.-Rev.-Büro	Brockhoff Eduard	24	Hü: T.A.E.
Berger Kurt	47	Lu: Konstr.-Büro N	° Brode Hans	323	Op: Ammoniaklabor
° Bergmann Friedr.	126	Op: Ammoniaklabor	Brümmerhoff Walter	300	Lu: Konstr.-Büro Buna
Bergmann Paul	105	Hü: T.A.M.	Buchter Hugo	312	Lu: B'schl. L/K
Bernhard Jakob	559	Lu: Hauptwerkstätten	Büche Walter	158	Lu: B'schl. Hauptlabor
Biehler Adolf	333	Lu: Konstr.-Büro F	Bückert Hanns	15	Hü: Gasabteilung z. Zt. Merseburg
* Biedenkopf Wilhelm		Schko: Direktion	Bühler Robert	108	Hü: T.A.M.
Biegler Hans	81	Me: Materialprüfung	Bühlmeyer Otto	16	Lu: Rev.-Betrieb
Bierhals Alfred	34	Schko: TA/Elekt.	Bürger Paul	127	Lu: Konstr.-Büro N
Bilfinger Willi	122	Lu: Anlage Dyhernfurth	Büttner Fritz	6	Hü: T.A.M.
Binneweis Karl	72	Me: Braunkohlenvergasungsbetr.	Burger Erich	331	Op: B'schl. f. Kok-D-Vers.
Bitterich Otto	29	Me: Lokomotivbetrieb	Burger Franz	527	Op: Betriebskontrolle
Blache Rudolf	236	Me: Maschinenbaumagazin	Busch Bernhard	37	Schko: Baubetrieb
Blust Josef	603	Lu: Konstr.-Büro Buna	Buschtöns Friedrich	509	Op: B'schl. f. Hochdr.-Anlagen
Bock Carl Fr.	396	Lu: Konstr.-Büro Buna	Butscher Gustav	605	Op: Energiebetriebe
Bock Emil	105	Me: Hydrierung			
Boesler Johannes	8	Hü: Konstr.-Büro Buna	° Callisen Fritz	277	Lu: Zwipro, Phys. Labor
Bosch Robert	14	Me: Hauptschl.-Rohrnetze	Chormann Jakob	568	Lu: Baubetrieb
Bott Josef	322	Op: Betriebskontrolle	Claß Immanuel	104	Lu: Materialprüfung
Brade Kurt	28	Schko: Bunawerke Baubetrieb	Clement Eberhard	68	Lu: Rev.-Betrieb
Bräutigam Alfred	242	Me: Hauptwerkstätten	° Conrad Richard	116	Op: Ammoniaklabor
Brandt Albert	222	Me: Hauptwerkstätten	° Conrath Franz	22	Me: Kohlen u. Koksförderanl.
Braun Friedr.	39	Lu: Hauptwerkstätten z. Zt. Waldenburg	Cron Richard	38	Me: Schloss. Hydr.
° Braun Georg	10	Schko: Werkschutz			

Name	Nr.	Abteilung	Name	Nr.	Abteilung
Dagno Karl	205	Me: Konstr.-Büro d. el. Betr.	° Eichstädt Karl	612	Lu: Color. Abtlg.
Damm Philipp	569	Lu: Konstr.-Büro El	° Eiffelaender Kurt	315	Lu: Color. Abtlg.
° Daniel Wilhelm	149	Op: Unfallschutzmaßnahmen	Einsel Günther	53	Me: Hydrierung
° Danielski Stefanie	354	Lu: Color. Abt. Kuro	Eisele Albert	8	Lu: Konstr.-Büro El.
Deekinger Walter	33	Lu: Wohnungsbau u. Verw.	* Eisenhut Otto	63	Op: Ammoniaklabor
Dehn Karl	314	Op: B'schl. f. Hochdr.-Vers.	Elbel Arnold	117	Me: Schloss. Organ.
* Deinhard-Rudolf	35	Me: Luftschutz, Akkordbüro, Magazine/Mta	Elflein Kurt	38	Op: B'schl. f. Gasfabrik
Dewald Otto	151	Lu: Holzwerkstätten	Ellenberger Jakob	611	Lu: Konstr.-Büro El.
Dierksen Anton	44	Lu: Verkehrswerkstätten	Elsner Kurt	388	Lu: Konstr.-Büro Buna
Dietel Viktor	409	Lu: B'schl. L/K	Emmerich Karl	225	Me: Lokomotiv-Betrieb
Dilcher Arnold	232	Me: Akkordbüro	Enderlein Hans	66	Op: B'schl. f. Laborbezirk
Dilger Walter	193	Lu: Konstr.-Büro N	Enders Erich	40	Hü: T.A.M.
Dinkler Walter	118	Op: B'schl. f. Hydr.-Vers. Lu	Engel Jakob	30	Lu: Konstr.-Büro Buna
Doblin Robert	87	Me: Bta Konstr.-Büro	Engel I Karl	175	Lu: B'schl. Zwipro
** Döring Karl	2	Hü: T.A.B.	Engel II Karl	203	Lu: Energiebetriebe
Dörr Albert	21	Lu: Wohnungsbau u. Verw.	Engel Ludwig	515	Lu: Wohnungsbau u. Verw.
Dörr Otto	31	Schko: TA/Masch.	Engelhardt Georg	553	Lu: Baubetrieb
° Dohna-Ruth, Gräfin zu	280	Lu: Hauptlabor, Vorzimmer Direktor Dr. Reppe	Engelmann Konrad	121	Lu: Konstr.-Büro Bau
Dürrfeld Walter	74	Me: Hochdr.-Werkst.	Engl Adolf	49	Hü: T.A.R.
Düser Robert	218	Op: Betriebskontrolle	Eps Kurt	31	Hü: T.A.M.
			Erich Max	266	Lu: Konstr.-Büro El.
Ebbinghaus Edgar	216	Op: Betriebskontrolle	Ernst Albert	37	Op: Mech. Wkst. f. Meß- u. Vers.-Geräte
Eckerlein Hans	371	Lu: Konstr.-Büro F	Ernst Eduard	50	Me: Hochdr.-Organ.-Betr.
° Eggert Adolf	87	Lu: Zwipro, Physik. Labor	* Eymann Karl		Lu: Direktion
Ehlers Hans	58	Lu: Baubetrieb			
Eichhorn Alfred	247	Me: Niedersachswerfen			

Name	Nr.	Abteilung	Name	Nr.	Abteilung
Fäßler Wilhelm	71	Lu: z. Zt. Reichswirtschaftsamt Berlin	Frühhauf Gerhard	337	Lu: Konstr.-Büro El
Farana Josef	389	Op: Anlage Heydebreck	Fuchs Hans	124	Me: Elektro-Betrieb
Faulhaber Richard	178	Lu: B'schl. Anorganica	Funk Hans	380	Lu: Materialprüfung
Faust Max	85	Lu: Baubetrieb	Funk Harald	171	Lu: Konstr.-Büro F
Feder Werner	26	Me: Materialprüfung, Unfallreferent	Funk Willibald	268	Lu: Konstr.-Büro F
Fees Karl	162	Lu: Konstr.-Büro Z	Funke Walter	137	Me: Schloss. Hochdr.
Fehlberg Erwin	34	Hü: Betriebskontrolle	Fußhüller Franz	28	Me: Hydrierung
Feld Erich	35	Hü: T.A.M.	Futterer Carl Heinz	95	Lu: Anlage Heydebreck
Fink Karl	377	Lu: Konstr.-Büro Buna			
Fischer Karl Heinz	390	Lu: Konstr.-Büro N	Gaber Julius	38	Schko: Baubetrieb
v. Fleischbein Hans	19	Lu: Energiebetriebe	Gärtner Christian	585	Lu: Holzwerkstätten
Flöter Helmut	298	Lu: B'schl. Farben	v. Gallois Rudolf	4	Schko: TA-Masch.
Floßmann Paul	581	Lu: Fabrikspenglerei	Gargel Herbert	263	Lu: Konstr.-Büro F
**Forsthoff Robert	13	Lu: Konstr.-Büro N	Garves Bernhard	555	Op: Betriebskontrolle
Frank Berthold	338	Lu: Konstr.-Büro F	Gaßberger Arthur	19	Hü: T.A.E.
Frank Ludwig	279	Op: Betriebskontrolle	Gaßner Alfred	156	Me: Schloss. Hydr.
Frankhäuser Friedr.	101	Hü: T.A.B.	Gaulrapp Karl	123	Me: Betriebskontrolle
Fratzer Konrad	10	Hü: T.A.M.	Gaupp Kurt	163	Op: B'schl. f. Laborbezirk
Frey Alfred	19	Me: Elektro-Betrieb	Gaydoul Franz	20	Schko: TA/Energ.
Frick Karl	233	Lu: Konstr.-Büro F	Gebauer Egon	143	Me: Hauptwerkstätten
Friedmann Paul	554	Lu: Elektro-Betrieb	Gebhardt-Friedrich Friedrich	126	Me: Schloss. Hochdr.
Friedrich Karl	163	Me: Konstr.-Büro	Gehrke Kurt	281	Op: Elektro-Betrieb
Fritz Rudolf	562	Lu: Lehrwerkstätten	Geiger Edmund	381	Lu: Hauptwerkst. Op
Fröhlich Bruno	50	Hü: T.A.B.	Geiger Franz	525	Lu: Wohnungsbau u. Verw.
Fröhlich Walter	233	Me: Elektro-Betrieb	Geiß Walter	33	Hü: Betriebskontrolle
Fröhner Kurt	404	Lu: Elektro-Betrieb	Geister Erich	16	Hü: T.A.M.
*Frohne Erwin	82	Me: Niedersachswerfen	Genius Karl	360	Lu: Rohstoffbewirtschaftung

Name	Nr.	Abteilung	Name	Nr.	Abteilung
Gering Karl	225	Lu: Materialprüfung	**Groh Julius	18	Me: Betriebsunkosten-Überwachung
Gorlach Richard	85	Me: Hydrierung	Grosklos Fritz	244	Me: Holzwerkstätte
Gersch Kurt	398	Lu: Konstr.-Büro F	°Groß Hans	32	Schko: Betriebskontrolle
Gerwig Hans	192	Op: Elektro-Betrieb	Grosser Kuno	12	Hü: T.A.M.
Giehne Hellmuth	141	Op: B'schl. f. Kok-D-Vers.	Grunert Werner	42	Hü: TA-Energ.
Giesecke Gerhard	49	Lu: Konstr.-Büro Z	Gugger Max	32	Hü: T.A.M.
Glaser Hans	579	Lu: Techn. Lager	Guhr Bernhard	146	Me: Gipswerk Niedersachswerfen
Gleitz Karl	218	Me: Gaskompr. Bstr. Werkst.	Gundlach Gerd	60	Schko: TA/Masch.
Glomme Joach.	52	Schko: TA-Masch.	Gutzer Hans	302	Op: B'schl. f. Hochdr.-Anl.
*Gmelin Paul	4	Op: Betriebskontr. Op u. Lu			
Göbel Walter	182	Op: Elektro-Betrieb	Haag Leonhard	40	Lu: Konstr.-Büro Bau
Göbel-Huck Max	237	Me: Kalkulationsbüro	Haas Philipp	334	Op: Betriebskontrolle
**Göggel Karl	55	Op: Ammoniakfabrik	Haase Paul	10	Me: Siedlungs-Verwaltung
Göhler Wilhelm	20	Lu: Baubetrieb	Haberer Ludwig	260	Op: Energiebetriebe
Göppinger Eugen	2	Me: Gasf. u. Braunkohlen-Ver-gasungs-Betr.-Werkst.	Haberl Karl	20	Hü: Gasabteilung
Göschel Erich	110	Me: Akkord u. Rohstoff-Bewirt-schaftung	Hachtel Otto	598	Lu: Konstr.-Büro N
Goetz Heinrich	576	Lu: Normenbüro	Haegele Heinz	208	Lu: Konstr.-Büro El
Goetze Karl	113	Op: B'schl. f. Hochdr.-Vers. Lr	Hänisch Karl	162	Me: Konstr.-Büro
Gottinger Hans	221	Op: B'schl. f. S. u. S.	Haenle Carl Fr.	39	Schko: Baubetrieb
Grafe Karl	239	Me: Elektro-Betrieb	Häringer Adolf	580	Lu: Verkehrswerkstätten
Graser Ernst	25	Schko: TA/Elekt.	Haeseler Karl	121	Me: Hochdruck
Grauert Otto	539	Lu: Konstr.-Büro Bau	Hahl Friedr.	3	Hü: T.A.E.
Gravius Fritz	1	Lu: Hauptwerkstätten	Hahn Josef	105	Lu: Konstr.-Büro N
Grenacher Max	55	Me: Betriebskontrolle	Hahn Karl	28	Hü: T.A.M.
°Grother Walter	207	Op: Ammoniaklabor	Hahn Ludwig	46	Op: B'schl. f. H'dr.-Anlagen
*Grimmel Paul	208	Me: Niedersachswerfen	Hailer Rudolf	159	Lu: Techn. Büro f. Ausl.-Anl.
Groeneveld Hermann	72	Lu: Elektro-Betrieb	Haisch Karl	229	Lu: Konstr.-Büro Bau

Name	Nr.	Abteilung	Name	Nr.	Abteilung
Halder Rudolf	254	Op: Techn.-Prüfstand	Hermann Josef	316	Lu: V.T.-Anlage Gendorf
Hamacher Fritz	269	Op: B'schl. f. Hochdr.-Vers.	Herr Erwin	49	Hü: T.A.M.
Hammer Joachim L.	186	Lu: Konstr.-Büro N	Herr Robert	577	Lu: Konstr.-Büro N
Hane Josef	36	Me: Salzbetr.	Herrmann Alfred	391	Lu: Konstr.-Büro Buna (z. Zt. Hüls)
Hardt August	526	Lu: Wohnungsbau u. Verwaltung	Herrmann Ludwig	351	Op: Energiebetriebe
Harig Julius	378	Lu: Konstr.-Büro El.	Heß Friedrich	541	Lu: Bau- u. Liegenschaftsverw.
v. Hartmann Gustav	252	Op: Hochdruck-Versuche	Hettler Friedrich	386	Lu: Konstr.-Büro F
Hartmann Kurt	107	Op: Direktions-Büro Sparte I	Heyden Heinrich	105	Schko: TA/Masch.
Hasselblatt Erich	62	Me: Organ. Betriebe u. Techn.	Hilburg Carl	3	Schko: Betriebskontrolle
Hauerwas Wilhelm	115	Me: Salzbetr., Werkst.	Hildesheim Franz	160	Me: Schloss. Hydr.
Hauk Hans	282	Lu: Konstr.-Büro Buna	Himmelhan Emil	326	Lu: Betr.-Vers.-Werkstätte
Haupt Gustav	138	Op: B'schl. f. S. u. S.	Himmelreich Heinz	188	Op: Betriebskontrolle
Heer Ludwig	18	Hü: Gasabteilung	Himmler Franz	116	Me: Energie-Abteilung
Hegelmann Emil	35	Op: Direktions-Büro Sparte I	Höge Helmut	325	Op: Elektro-Betrieb
Heide Franz	51	Hü: T.A.B.	Hölzel Martin	593	Lu: Konstr.-Büro N
Heidebroek Reinhard	168	Lu: B'schl. Buna	Hönle Rudolf	574	Lu: Wohnungsbau u. Verw.
Heim August	547	Op: Sti-Abt./Gaskompr.-Betr.	Höpke Friedrich	33	Me: Vorst. d. Bautechn. Abt.
Hein Guido	214	Lu: Konstr.-Büro N	Höroid Hans	52	Me: Betr.-Kontr. Hydrierung
Heinbockel Kurt	52	Hü: T.A.M.	Hoffmann Hans	144	Lu: Energiebetriebe
Hellemanns Alfred	194	Op: B'schl. f. Kok.-D-Vers.	Hoffmann Julius	48	Me: Energie-Abteilung
Heller Karl	102	Schko: Konstr.-Büro Bau	Hoffmann Kurt	77	Lu: Personalabteilung und Vorkalkulation Lu und Op
Hemman Otto	75	Me: Isolierungs- und Feuerungs- baubetrieb	Hoffmann Otto	206	Me: Hauptwerkstätten
Hengstenberg Josef	155	Lu: Zwipro, Phys. Labor	Hoffmann Rudolf	204	Me: Sulfatfabr.-Betr. Werkst.
Henning Alfred	103	Me: Hauptwerkstätten	Hoffmann Theodor	11	Schko: TA/Masch.
Herele Ludwig	134	Me: Schloss. Org. Betr.	Hofmann III Ernst	230	Me: Akkordbüro
Heßgenhahn Wilhelm	107	Hü: T.A.R.	Hohenschutz Heinrich	64	Op: B'schl. Kokerei-D-Vers.
Hermann Carl	179	Op: Ammoniaklabor	Hohmann Fritz	372	Lu: Konstr.-Büro F

Name	Nr.	Abteilung	Name	Nr.	Abteilung
Holm Erich	67	Me: Betriebskontrolle	Kablitz Gert	66	Schko: TA/Masch.
Holzappel Adolf	283	Op: Anlage Heydebroek	Kachel Paul	14	Lu: Konstr.-Büro Z
Honold Hans	217	Lu: Konstr.-Büro F	Kämpfe Kurt	50	Lu: Emballagen Werkstätten
Honsberg Werner	117	Lu: Anorgan. Abt. Chlorfabrik	Kaese Wilhelm	215	Me: Eisenbahnbetrieb
Hornung Adolf	89	Me: Hydrier.-Betr.	Kaiser Eugen	6	Lu: Konstr.-Büro Bau
Hotz Ludwig	520	Lu: Wohnungsbau u. Verw.	v. Kalinowski Gerhard	361	Op: Techn. Prüfstand
Huber Karl	39	Hü: T.A. Energ.	Kammel Walter	48	Schko: TA/Masch.
Hübner Martin	228	Op: B'schl. f. Hochdr.-Vers.	Kammerer Walter	301	Lu: B'schl. Anorganica
Hümmeler Johannes	103	Hü: T.A.W.	Kandt Erich	19	Schko: TA/Masch.
v. Huhn Wilhelm	100	Me: Hydr.-Betr.	Karch Adolf	51	Lu: Normenbüro
Hunger Fritz	329	Lu: Betr.-Vers.-Werkstätte	Karl Albert K.	40	Me: Hydrierung
Huth Richard	42	Schko: Prüfabteilung der Fabrikation	Karl Wilhelm	73	Me: Betriebskontrolle
Ihlenburg Kurt	120	Me: Niederdruck	Kaupp Erich	139	Op: Kalksalpeterfabrik
Imhoff Wolfgang	299	Op: Baubetrieb	Kautz Kurt	204	Lu: Hauptwerkstätten
Irgang Gottfried	101	Op: Dir.-Büro Sparte I	Keil Gotthelf	345	Lu: Konstr.-Büro F
Janke Eduard	327	Lu: Konstr.-Büro F	Keinke Rudolf	63	Me: Konstr.-Büro Mta
Jantsch Franz	597	Op: Techn. Prüfstand	Kelpin Kurt	41	Lu: Energiebetriebe
Jennrich Fr. Wilh.	518	Lu: Emballagen Spenglerei	Kemmer Ludwig	255	Op: B'schl. f. Hochdr.-Anl.
Jerksen Emil	103	Schko: Karbidfabrik	Keppler Richard	93	Lu: Konstr.-Büro Buna
John Karl	70	Schko: TA/Bau	Kettmann Gustav	108	Op: Betriebskontrolle
John Walter	211	Lu: B'schl. L/K, z. Zt. Konstr.- Büro F	Kiefhaber Josef	24	Op: Elektro-Betrieb
Just Werner	5	Hü: T.A.M.	Kiel Walter	392	Op: B'schl. f. S. u. S.
			Kienzle Rudolf	284	Lu: Materialprüfung
			Kissel Wilhelm	98	Me: Ing. Rev.-Büro
			Klaembt Paul	94	Lu: B'schl. Zwipro
			Klahn Fritz	69	Me: Lok- u. Eisenbahn-Rep- Werkstätte
			Klant Heinrich	303	Lu: Hauptwerkstätten

Name	Nr.	Abteilung	Name	Nr.	Abteilung
Klee Friedrich	595	Op: Betriebskontrolle	Kottenmeier Eduard	147	Me: Salzbetr.
Klein Ernst	572	Lu: Holzwerkstätten	Kozielski Hubert	69	Schko: TA/Masch.
Klein Josef	209	Me: Elektro-Betrieb	Kraker Otto	3	Me: Hauptwerkstätte
Klein Willibald	130	Lu: B'schl. L/K	Kramer Otto	397	Lu: V.T.-Anlage Gendorf
Klesel Albert	115	Hü: T.A.M.	*Krapp Karl	145	Lu: Konstr.-Büro El
Klett Franz	88	Me: Hoch- und Tiefbau	Kraus Fritz	154	Me: Schloss. Hochdr.
Kling Georg	249	Op: Techn. Prüfstand	Kraus Paul	256	Op: Hochspann.-Versuche
Klingenberg Hugo	83	Lu: Holzwerkstätten Lu/Op	Krause Ernst	59	Schko: TA/Energ.
Klotz Burchard	40	Schko: TA/Energ.	Krebs Rudolf	4	Hü: T.A.M.
Klütze Ernst	132	Lu: Konstr.-Büro El	Kreutzer Klaus	286	Lu: B'schl. Anorganica
Knauer Fritz	31	Lu: Energiebetriebe	Kröwerath Wolfgang	285	Lu: Konstr.-Büro Bau
Knaploch Erich	100	Op: B'schl. f. Gaskompr.	Kromberg Helmut	379	Op: B'schl. f. Kokerei-D-Vers.
Kunst Adolf	599	Op: B'schl. f. Gaskompr.	Krüger Waldemar	57	Schko: TA/Energ.
Koch Arthur	64	Me: Materialprüfung	Krützfeldt Peter	29	Schko: TA/Elekt. Konstr.-Büro
Koch Edwin	7	Lu: Materialprüfung, Rev.-Betr. und Unfallverh.	Krug Friedmund	44	Hü: T.A.M.
Koch Fritz	399	Lu: Konstr.-Büro N	Kube Erich	27	Lu: Energiebetriebe
Koch Helmut	65	Lu: Energiebetriebe	Kudlich Roland	324	Lu: Konstr.-Büro N
Kögel Karl	234	Lu: Konstr.-Büro El	Kück Herbert	355	Lu: Konstr.-Büro N
Köhler Franz	46	Me: Hydrierung	Kühne Oswald	49	Schko: TA/Masch.
Köhler Ludwig	187	Op: Techn. Prüfstand	Kümmell Richard	235	Op: Schl. f. Hochdr.-Vers.
Köhler Werner	330	Lu: B'schl. Zwipro	Kündiger Erich	41	Hü: TA/Energ.
Köhler Willy	207	Me: Wasserwerk Daspig	Küntscher Wolfgang	58	Me: Materialprüfung
Kölsch Herbert	22	Schko: TA/Masch.	Kummernehr Oskar	198	Lu: Techn. Büro f. Ausl.-Anl.
Königer Julius	7	Me: Bahnbaubetrieb			
Konrad Otto	362	Op: B'schl. f. Hochdr.-Anl.	Laermann Karl	104	Schko: Karbidfabrik
Kosbahn Tommy	239	Op: Betriebskontrolle	Lahr Jakob	536	Lu: Konstr.-Büro N
Koschorrek Walter	583	Lu: Hauptwerkstätten Op	Lampe Ferdinand	23	Lu: Konstr.-Büro N

Name	Nr.	Abteilung	Name	Nr.	Abteilung
Landsmann Erich	104	Me: Sozial-Abtlig.	Lippenberger Fritz	582	Op: Betriebskontrolle
Lang Alex	119	Me: Hochdruck	List Erich	561	Lu: Hauptwerkstätten Op
Lang Gustav	101	Me: Betriebskontrolle	Litzenburger Karl	356	Lu: Wohnungsbau u. Verw.
Lang Josef	601	Lu: Konstr.-Büro Bau	Löhr Adolf	270	Op: Betriebskontrolle
Lange Fritz	67	Schko: TA/Energ.	Lötzsch Max	127	Me: Konstr.-Büro Mta
Lange Walter	27	Hü: T.A.M.	v. Lom Albert	95	Me: Organ.-Betr.
Langer Hermann	224	Me: Bahnbaubetrieb	Lorenz Friedrich	183	Lu: Konstr.-Büro F
Lansche Kurt	17	Schko: TA/Masch.	Ludewig Walter	172	Lu: Konstr.-Büro F
*Lappe Franz		Op: Direktion	Lüdemann Heinrich	70	Lu: Konstr.-Büro Buna, z. Zt. Hüls
Laube Hans	180	Lu: Konstr.-Büro Buna	Lüder Heinrich	272	Lu: Betr.-Vers.-Werkstätte
Lauer Walter	304	Op: Techn. Prüfstand	Lüttge Fritz	43	Me: Druckwasser-Reinigung
Ledig Jakob	586	Lu: Konstr.-Büro N	Luft Karl	240	Op: Betriebskontrolle
Legrum Rudolf	289	Op: Baubetrieb	Lurz Clemens	107	Me: Schloss. Salzbetr.
Lehmann Arthur	524	Lu: Konstr.-Büro N			
Lehmann Kurt	13	Hü: Betriebskontrolle	Mach Erich	98	Lu: Konstr.-Büro Buna
Lehrer Erwin	136	Op: Betriebskontrolle	Mack Josef	27	Schko: TA/Elekt.
Leib Heinz	343	Op: Techn. Prüfstand	Mahlo Adolf	227	Me: Techn. Einkauf
Leitlof Helmuth	30	Me: Feuerwehr- und Kraftwagenbetrieb	Maier Hermann	78	Op: B'schl. f. Gaskompr.
Lenhard Oskar	143	Lu: Konstr.-Büro F	*Maier Julius	16	Me: Hauptwerkstätten
Leschmann Heinrich	52	Lu: B'schl. Anorganica, z. Zt. Regensburg	Maierski Heinz	290	Op: B'schl. f. S. u. S.
Lettow Hans	36	Schko: TA/Energ.	Mann Albrecht	26	Hü: TA/Bau
Levin Paul	201	Me: Hochbau-Betrieb	Mann Ernst	6	Me: Vorkalkulationsbüro
Leydecker Georg	516	Lu: Arbeiterbäder Lu u. Op	Markert Ferdinand	257	Op: B'schl. f. Gasfabrik
Leypoldt Adolf	22	Lu: Konstr.-Büro El	Marks Fritz	156	Lu: Baubetrieb
Lieck Wilhelm	57	Me: Lagerhaus	Marquis Adolf	54	Lu: Verkehrswerkst. Lu u. Op
*Linnartz Bertram	278	Op: Gaskompressoren	Martin Eugen	60	Lu: Vorkalkulation
Linse Hans	36	Hü: TA/Bau	Martin Friedrich	102	Hü: T.A.B.

Name	Nr.	Abteilung	Name	Nr.	Abteilung
Martin Otto	543	Lu: Verkehrswerkstätten	Mittermayr Max	11	Op: B'schl. f. S. u. S.
Mauthner Erich	155	Me: Konstr.-Büro	Moebus Friedrich	27	Me: Kalkulation u. Rev.-Büro Bta
Mayer Karl	114	Me: Organ.-Betrieb	*Möller Friedrich	346	Lu: ZW-Abt., Physikal. Betr.
Mayer Wilhelm	592	Lu: Konstr.-Büro N	**Mohwinkel Hans	12	Lu: Betr.-Werkst. u. Konstr.-Büro F
Meck Eugen	517	Lu: Baubetrieb, z. Zt. Frose	Montfort Walter	264	Lu: Konstr.-Büro F
Meckel Hans	552	Op: Betriebskontrolle	Morgenstern Werner	93	Me: Energie-Abteilung
Mehl Wilhelm	174	Lu: Konstr.-Büro Buna	Mühlenberg Friedr.	528	Lu: Konstr.-Büro N
Mehner Wolf	113	Me: Hydrierung	*Müller Adolf	142	Op: Direktionsbüro Sparte I
Mehnert Hermann	46	Schko: TA/Masch.	Müller Anton	544	Lu: Elektro-Betrieb
Meier Adolf	342	Lu: Betr.-Vers.-Werkstätte	Müller III Carl	214	Me: Baubezirk Niederdruck
Meier Hermann	128	Op: B'schl. f. Hochdr.-Vers. Lu	Müller Eugen	195	Lu: Konstr.-Büro N
Meiling Erich	217	Me: Baubezirk Tiefbau	Müller I Friedrich	505	Lu: Konstr.-Büro F
Meinig Friedrich	405	Lu: Konstr.-Büro F	Müller Fritz	150	Me: MTA/Schl. Hydrierung
*Menninger Peter	504	Lu: Inventarbüro	Müller Georg	512	Lu: Baubetrieb
Mense-Ludgar	62	Schko: TA/Elekt.	Müller Heinrich	578	Op: B'schl. f. Gasfabrik
Mentel Franz	566	Lu: Baubetrieb	Müller Josef	584	Op: Baubetrieb
Menzer Ferd.	305	Lu: Konstr.-Büro Buna	Müller Richard Adolf	101	Schko: Wohnungsbetrieb
Mertens Eduard	48	Hü: TA/Energ.	Müller Rudolf	347	Lu: Konstr.-Büro Bau
Metz Fritz	78	Me: Holzwerkst.-Betrieb	Müller Walter	56	Me: Elektro-Betrieb
Meyer Eberh.	202	Lu: Elektro-Betrieb	Müller Werner	241	Op: B'schl. f. Hochdruck-Vers.
Meyer Erich	56	Lu: Wohnungsbau u. Verwaltg.	Münscher Fritz	30	Schl: TA/Masch.
Meyer Willi	104	Hü: T.A.W.	Münz Heinrich	90	Lu: Techn. Lager Lu u. Op, Normenbüro, Rohstoffbew.
Miedreich Karl	112	Hü: T.A.W.	Murr Gustav	588	Lu: Baubetrieb, z. Zt. Breslau
Miehl Vinzenz	157	Me: Schloss. Hochdruck			
Minks Ernst	28	Lu: Konstr.-Büro El			
Misenta Gustav	109	Op: B'schl. f. S. u. S.			
v. Mittelstaedt Ernst	393	Lu: Konstr.-Büro Z			

Name	Nr.	Abteilung	Name	Nr.	Abteilung
Naumann Alfred	12	Schko: TA/Masch	Otto Gottfried	406	Lu: Bau- u. Liegenschafts-Verwaltung
Nause Heinrich	246	Me: Gemeinnütz. Wohnungsbau-gesellschaft			
Neckel Hans Ludwig	5	Me: Hoch- u. Tiefbau-Betr.	*Pabst Hermann	36	Op: Stickstoff-Abt. (Langelsh.)
Nerz Walter	29	Hü: T.A.B.	Patalong Herbert	154	Lu: Materialprüfung
Neßler Josef	348	Lu: Anlage Heydebreck	Paul Jakob	602	Lu: Konstr.-Büro F
Netscher Wilhelm	203	Me: B'schl. f. Energiebetr.	Pauly Josef	81	Lu: Elektro-Betrieb
Neuber Bruno	80	Me: Konstr.-Büro Bta	Penzig Fritz	133	Op: Techn. Prüfstand
Neumann Franz	596	Lu: Konstr.-Büro N	Pérot Hermann	317	Lu: Konstr.-Büro N
Neumann Georg	521	Lu: Konstr.-Büro Bau	Pesselt Wilhelm	216	Me: Siedlungsverwaltung
Neumann Gerhard	151	Me: Siedlungsverwaltung	Peters Erich	557	Lu: Konstr.-Büro F
Neumüller Ernst	540	Lu: Normenbüro	Pfaff Peter	394	Lu: Betr.-Vers.-Werkstätte
Noack Karl E.	153	Op: B'schl. S. u. S.	Pfeiffer Albert	64	Schko: TA/Masch.
Nold Eitel	242	Op: B'schl. f. Kok.-D.-Vers.	Pfeiffer Johannes	66	Me: Niederdruck
Nolze Hans	245	Lu: Rohstoffbewirtschaftung	**Pfleiderer Ernst	32	Lu: Energiebetr. Lu u. Op
Nothdurft Walter	243	Op: Betriebskontrolle	Pichler Otto	61	Me: Hydrierung
Nunn Hans	353	Lu: B'schl. Farben	Pietsch Walter	219	Lu: Betr.-Vers.-Werkstätte
			Pirwitz Walter	43	Schko: TA/Masch.
Oehler Hermann	37	Me: Niederdruck	*Pirzer Josef	147	Op: Gaskompr.
Ohtendorf Willi	106	Hü: T.A.E.	Plato Horst	116	Hü: T.A.B.
Ohlinger Heinrich	506	Op: Betriebskontrolle	Plauth Ernst	123	Op: B'schl. f. Hochdruck-Vers. Lu
Orth Friedrich	44	Me: Hydrierung	Pöhlmann Theodor	44	Schko: TA/Energ.
Orth Wilhelm	273	Op: B'schl. f. Hochdruck-Vers.	**Poeverlein Fritz	2	Lu: Techn. Lager Lu u. Op, Normenbüro, Vorkalk-Büro Lu u. Op
Oschatz Kurt	12	Me: Energie-Abteilung	Poggensee Rudolf	45	Schko: TA/Masch.
Obwald Richard	237	Lu: Techn. Büro f. Ausl.-Anl.	*Polster Hans	20	Me: Vorstand d. Sozialabt.
Oswald Alfred	373	Lu: Wohnungsbau u. Verwaltg.	Porth Karl	545	Op: Elektro-Betrieb
Otto Ernst	152	Me: Schloss. Organ.-Betr.			

Name	Nr.	Abteilung	Name	Nr.	Abteilung
Prell Karl	79	Me: Gaskompr.	*Reinhardt Leonhard	1	Schko: TA/Baubetrieb
Prüll Gg. Hans	37	Hü: T.A.M.	Reinhardt Paul	21	Hü: T.A.M.
Pusch Konrad	29	Lu: Konstr.-Büro Z	Reinmuth Emil	76	Me: Elektro-Betrieb
			*Reiß Karl-Hans	46	Hü: Buna-Abteilung
			Rommel Hans	111	Hü: T.A.M.
Quack Rudolf	102	Me: Energie-Abt.	Renker Kurt	234	Me: Hauptschl. f. Rohrnetze
Qualen Christ.	550	Lu: Holzwerkstätten	Reutter Gustav	165	Me: Siedlungswesen
Quente Werner	240	Me: Isolierbetrieb	Richter Paul	60	Me: Hauptwerkstätten
			Richter Robert	335	Lu: Revisions-Betrieb
			*Rieder Fritz	253	Op: Ammoniaklabor
Rabes Martin	94	Me: Hochdruck	Riedl Hans	50	Schko: TA/Masch.
Räder Hans	519	Op: B'schl. Hochdruck-Vers. Lu	Riedmiller Rudolf	200	Op: Betriebskontrolle
**Raeithel Willi	69	Lu: Hauptwerkstätten Lu u. Op	Rief Michael	538	Lu: Baubetrieb
Rahm Walter	71	Schko: TA/Masch.	Rieger Hermann	4	Me: Elektro-Betrieb
Raichle Ludwig	129	Op: B'schl. f. Hochdr.-Vers. Lu	Riegermann Mathias	74	Lu: Konstr.-Büro F
Raisch Hans	13	Me: Hoch- u. Tiefbaubetrieb	v. Riesen Friedrich	25	Lu: Konstr.-Büro Buna
Ranke Fritz	96	Op: Betriebskontrolle	Ritter Emil	570	Lu: Elektro-Betrieb
Rappert Julius	604	Op: B'schl. Hochdruck-Anl.	Robens Paul	139	Me: Niederdruck
Rasch Erich	210	Lu: Konstr.-Büro El	Roeber Joachim	130	Me: Betriebskontrolle
Rasche Wilhelm	374	Lu: Konstr.-Büro F	Röhrdanz Hans	17	Lu: Konstr.-Büro F
Rauer Karl	21	Schko: TA/Masch.	Römer I Georg	537	Lu: Hauptwerkstätten
Rausch Robert	55	Schko: TA/Masch.	*Roesch Adolf	1	Me: Elektro-Betrieb
Rauscher August	177	Lu: V.T.-Anlage Gendorf	Roesler Kurt	219	Me: Feuerwehr
*Rehbock Arnolf	349	Lu: Colorist. Abt.	Rohde Alfred	106	Lu: Konstr.-Büro Buna
Reichart Josef	59	Lu: B'schl. Anorganica	Rolle Fritz	109	Hü: T.A.M.
Reichert Hans	160	Lu: B'schl. L/K	Rondorf Max	141	Me: Siedlungsverwaltung
Reichling Ludwig	510	Lu: Konstr.-Büro Bau	van Rossum Otto	86	Me: Materialprüfung
Reinhardt Hermann	45	Me: Organ. Betrieb			

Name	Nr.	Abteilung	Name	Nr.	Abteilung
Rothe Adolf	184	Lu: V.T.-Anlage Gendorf	*Schäfer Karl	169	Op: Ammoniaklabor
Rowland Willy	226	Me: B'schl. Energiebetr.	Schäfer Karl	363	Lu: Betr.-Schl. L/K
Rudloff Fritz	70	Me: Schloss. Salzbetr.	Schappert Hanns	102	Lu: Konstr.-Büro N
Ruebel Hans P.	132	Me: Hydrierung	Schaps Gerhard	15	Me: Betriebskontrolle
Rüdiger Willi	5	Lu: Konstr.-Büro F	Scharfenberger August	587	Lu: Konstr.-Büro F
Rueß Fritz	54	Me: Hydrierung	Scharff Helmut	236	Lu: Konstr.-Büro El
Ruhrberg Wilhelm	86	Lu: Hauptwerkstätten Op	Schattner Waldemar	558	Lu: Energiebetriebe
Rumpf Hans	196	Lu: B'schl. Hauptlabor	*Schaupp Fritz	614	Lu: Color. Abtlg.
Rupf Max	144	Me: Bautechn. Abt. Holzwerkst.	Schaurer Gustav	103	Lu: Konstr.-Büro N
Rupf Otto	118	Me: Hochdruck	Scheffel Karl	573	Lu: Holzwerkstätten
Rupp Adolf	247	Lu: Hauptwerkstätten, z. Zt. Reichswirtschaftsamt Berlin	Schell August	209	Op: B'schl. f. S. u. S.
Rupp Erhard	357	Lu: Konstr.-Büro F	Schellenberg Hans	135	Lu: Konstr.-Büro Z
Rupp Ferdinand	529	Lu: B'schl. L/K	Schenker Walter	511	Op: Techn. Prüfstand
			*Scherrmann Heinrich	522	Lu: Gewoge
			Scheuer Franz	125	Me: Betriebskontrolle
Saacke Walter	43	Lu: B'schl. Zwipro	**Schierenbeck Julius	148	Op: Betriebswerkstätten
*Sabel Franz	17	Me: Niederdruckbetriebe	Schierschmidt Paul	211	Me: Tischlereibetrieb
Sachs Paul	106	Me: Siedlungsverwaltung	Schifferdecker Hch.	2	Schko: TA/Energ.
Sackmann Erich	59	Me: Energie-Abteilung	Schiffener Ludwig	364	Lu: Konstr.-Büro Buna, z. Zt. Hüls
Sailer Willi	53	Op: Elektro-Betrieb	Schilling Heinrich	11	Hü: Gasabteilung
Salb Adalbert	99	Op: Betriebskontrolle	*Schimmer Ludwig	88	Lu: Elektro-Betrieb
Sanders Karl Wolfg.	401	Lu: Elektro-Betrieb	Schindler Friedrich	32	Me: Druckwasserreinigung
*Santo Camill	79	Lu: Bautechn. Betriebe Lu u. Op	*Schindler Peter	606	Lu: Anorg. Abtlg.
*Sauer Hans		Me: Direktion	Schirmer Robert	291	Lu: Anlage Heydebreck
Sautter Otto	549	Op: Energiebetriebe	Schiwora Josef	212	Op: Anlage Heydebreck
Schäaf Erich	75	Lu: Materialprüfung	Schlachter Ernst	502	Lu: Konstr.-Büro F
*Schäfer Friedrich	385	Op: Anlage Waldenburg	Schläfer Ernst	607	Lu: B'schl. L/K
Schaefer Georg	31	Me: Rohrbr.-Betrieb			

N a m e	Nr.	A b t e i l u n g	N a m e	Nr.	A b t e i l u n g
Schleicher Adolf	261	Lu: B'schl. L/K	Schröder Alfons	287	Op: Betriebskontrolle
Schlichthärle Ant.	292	Lu: Konstr.-Büro Buna	Schröder Carl Fr.	339	Lu: Konstr.-Büro N
Schloßer Edgar Otwin	271	Op: Betriebskontrolle	Schroeder Paul Heinz	227	Lu: B'schl. L/K
Schmal Anton	120	Lu: Anlage Dyhernfurth	Schubert Richard	119	Hü: T.A.R.
Schmeiser Kurt	318	Op: Betriebskontrolle	Schuch Erich	244	Op: Techn. Prüfstand
Schmidl Ludwig	34	Me: Lehrlingsausbildung	Schütz Heinrich	220	Me: Malereibetrieb
Schmidt Hans	238	Lu: Lichtbildbetrieb	Schuh Friedrich	571	Lu: Konstr.-Büro Bau
Schmidt Heinrich	534	Lu: Wohnungsbau u. Verwaltg.	Schulte Rudolf	56	Schko: TA/Masch.
Schmidt Otto	531	Lu: Wohnungsbau u. Verwaltg.	Schulz Willi	157	Lu: Erfahrungsaustausch
Schmidt Paul	228	Me: Elektro-Betrieb	Schulze Georg	47	Me: Betriebskontrolle Hydr.
Schmidt Theo	226	Lu: B'schl. Anorganica	Schulze Günther	293	Op: B'schl. f. Gasfabrik
Schmidt I Wilhelm	223	Me: Eisenbahnbetrieb	**Schumacher C. Aug.	9	Schko: TA/Maschinentechn. Betr.
Schmidt Wilhelm	140	Lu: Hauptwerkstätten	Schwab Cuno	58	Schko: TA/Masch.
Schmieder Karl	313	Op: Betriebskontrolle	Schwab Karl	92	Me: Betriebskontrolle Hydr.
Schnakig Karl	319	Op: B'schl. S. u. S.	Schwab Wilh.	307	Lu: Konstr.-Büro Buna
Schneider Hans Hch.	365	Lu: Konstr.-Büro El	Schwaninger Franz	600	Lu: Konstr.-Büro F
Schneider Robert	231	Me: Akkordbüro	Schwarz Johann	523	Lu: Betriebswerkstätten
Schön Kurt	230	Op: Betriebskontrolle	Schweers Franz	8	Schko: TA/Rev.-Betr.
Schönbrodt Werner	306	Lu: Konstr.-Büro N	Schweizer Albert	201	Op: Hochsp.-Versuche
Schöneberger Rich.	222	Lu: Techn. Büro f. Ausl.-Anl.	Schweizer Richard	238	Me: Versand
*Schönjahn John	61	Op: Gaskompr.	°Schwenker Gustav	16	Schko: Prüfteilung der Fabrikation
Scholderer Adolf	99	Me: Salzbetrieb	Seehars Alois	497	Lu: Elektro-Betrieb
Scholz Walter	90	Me: Treibstoff-Prüfstand	Seiberth Hans	294	Op: Betriebskontrolle
Schopenhauer Herm.	114	Hü: T.A.W.	Seiberth Rudolf	30	Hü: T.A.B.
Schorf Erich	369	Op: Betriebskontrolle	Seiferheld Hermann	8	Me: Betriebskontrolle
°Schotzky Karl Fr.	328	Lu: Hauptlabor	Seifert Georg	507	Op: B'schl. f. Hochdr.-Anl.
Schrader Friedrich	82	Op: Betriebskontrolle	Seiwert Heinrich	47	Hü: TA/Masch.

N a m e	Nr.	A b t e i l u n g	N a m e	Nr.	A b t e i l u n g
*Sellin Willi	14	Hü: T.A.E.	Spohn Hans	609	Lu: Konstr.-Büro Buna
Seng Wilhelm	311	Lu: Materialprüfung	Springer Marian	54	Schko: TA/Masch.
Siebert Wolfgang	382	Op: Betriebskontrolle	Stadler Robert	112	Op: Hochspann.-Versuche
Siegle Fritz	185	Lu: Hauptwerkstätten	Stagge Gerhard	135	Me: Hauptwerkstätten
Sille Georg	140	Me: Material-Prüfung	Stallechner Karl	321	Op: B'schl. f. Kok.-D.Vers.
Singer Eugen	594	Op: Techn. Prüfstand	Stanjek Erich	395	Lu: Konstr.-Büro F
Sinn Georg	610	Lu: Konstr.-Büro Buna	Starfinger Martin	41	Schko: TA/Masch.
°Sistig Wolf	191	Lu: Zwipro, Phys. Labor	Stechl Matthias	124	Op: Energiebetriebe
Sittig Martin	383	Lu: Konstr.-Büro N	Steinhart Franz	161	Lu: Unfallverhütung
Sittmann Christ.	615	Lu: Konstr.-Büro Bau, z. Zt. Linz	°Steinheil Alfred	173	Op: Ammoniakfabrik
Sitzenstuhl Hans	320	Lu: Konstr.-Büro Bau	Steinkamm K. H.	133	Me: Rohstoffbewirtschaftung
Skorianetz Albin	96	Me: Hauptwerkstätte	Stelzer Karl L.	262	Op: B'schl. Hochdruck-Vers.
Slowak Helmut	122	Me: Organ. Betrieb	Stenger Wilhelm	210	Me: Hauptschl. Rohrnetze
Söhngen Rudolf	153	Me: Schloss. Organ.	Stienen Heinrich	131	Lu: Erfahrungsaustausch
Solf Heinz	613	Lu: Hauptwerkstätten	Stindl Karl	366	Lu: B'schl. L/K
Sommer Fritz	83	Me: Niederdruck	Stock Karl	245	Me: Energie-Abteilung
Sommer Ludwig	503	Lu: Vorkalkulation	Stoffels Walter	223	Lu: Konstr.-Büro N
Soyez Kurt	340	Op: Betriebskontrolle	Stolzer Karl	25	Hü: T.A.M.
Spahn Arthur	535	Lu: Konstr.-Büro Bau	°Strasser Bruno	3	Lu: Zwipro, Phys. Labor
Spahn Fritz	352	Lu: Konstr.-Büro Buna	Straub Max	532	Lu: Wohnungsbau u. Verw.
Spangemacher Kurt	23	Schko: TA/Energ.	Strittmatter Werner	370	Lu: Konstr.-Büro F
Spatny Oskar	24	Schko: Konstr.-Büro Bau	Strobl Friedrich	63	Schko: TA/Elekt.
Speichinger Josef	199	Op: B'schl. f. Gasfabrik	Strößner Friedrich	89	Lu: Elektro-Betrieb
Spengler Gerhard	38	Hü: Betriebskontrolle	*Strombeck Heinrich		Me: Direktion
°Speyerer Helmut	110	Op: Sauerstoff-Fabrik	Stumpti Hans	375	Lu: Konstr.-Büro F
Spichal Werner	129	Me: Schloss. Niederdruck	Sturm Berthold	250	Lu: Konstr.-Büro Buna
Spitzner Otto	341	Lu: Konstr.-Büro Bau	Südkamp Julius	51	Schko: TA/Elekt.

Name	Nr.	Abteilung	Name	Nr.	Abteilung
			Valentin Helmut	308	Op: Banbetrieb
			Vater Rudolf	384	Lu: Hauptwerkstätten
Tatarsky Georg	61	Schko: TA/Energ.	Vaupel Kurt	213	Me: Plan- u. Vermessungsbüro
Tessmer Herbert	136	Me: Energie-Abteilung	Veil Emil	202	Me: Hauptwerkstätten
Teuffel Alfred	57	Lu: Wohnungsbau u. Verw.	*Venus Donat	48	Lu: Einkauf
van Thiel Heinrich	77	Me: Materialprüfung	*Vetter Heinz	310	Op: Ammoniaklabor
Thieme Kurt	248	Lu: Konstr.-Büro N	Viereck Friedrich	149	Me: M.T.A. Elektrobetr.
Thier Wilhelm	546	Lu: Konstr.-Büro Bau	Vierling Hermann	367	Op: Anlage Heydebreck
Thomssen Hans	71	Me: Hydrierung	Viktorin Karl	164	Me: Energie-Abteilung
Thurm Erno	295	Lu: Bau- u. Liegenschaftsverw.	Violet Harald	231	Lu: Stickstoff-Anlage Ostmark
Thyroek Josef	97	Me: Hydrierung	Vogel Karl	402	Lu: Betr.-Vers.-Werkstätte
von Tietzen Günther	258	Op: B'schl. f. Gaskompr.	Voigt Kurt	235	Me: Energie-Abteilung
Till Hugo	229	Me: Versicherungsbüro	Volkman Dietrich	159	Me: Ing.-Rev.-Büro
*Timm Bernhard	205	Op: Ammoniaklabor			
Timm Paul	5	Schko: TA/Masch.	Waegner Heinrich	34	Op: B'schl. f. S. u. S.
Töppler Karl	84	Me: Materialprüfung	Wälder Karl	9	Me: Abteilungs-Vorstand der Energie-Abteilung
Tollefsen L. A. M.	514	Lu: Konstr.-Büro Bau	Waelnitz Otto	115	Lu: Konstr.-Büro N
Tost Erich	117	Hü: T.A.E.	Wagner I Hermann	80	Lu: Baubetrieb
Traut Adolf	548	Op: B'schl. f. Energ.-Betr.	Wagner II Hermann	206	Op: Mech. Wkst. f. Meß- u. Vers.-Geräte
Tremmel August	513	Op: Techn. Prüfstand	*Walker Immanuel	26	Schko: Betriebskontrolle
Tremmel Paul	47	Schko: TA/Elekt.	*Wallerath Peter	97	Lu: Zwipro, Physik. Labor
Türk Albert	220	Lu: Rev.-Betrieb	Walter Woldemar	368	Lu: Konstr.-Büro Buna
			Walz Wilhelm	508	Lu: Konstr.-Büro Z
Ullrich Josef	65	Schko: TA/Masch.	Waschka Konrad	608	Op: B'schl. f. Laborbezirk
Unterstenhöfer Leo	376	Lu: Konstr.-Büro Buna	Weber Carl	120	Hü: T.A.M.
			Weber Heinrich	190	Op: Anlage Heydebreck

Name	Nr.	Abteilung	Name	Nr.	Abteilung
Weber Heinrich	501	Lu: B'schl. Anorganica	Weyrich Otto	215	Lu: Vorkalkulationsbüro
*Weber Lothar	213	Lu: Zwipro, Physik. Labor	*Widmann Hugo	152	Op: Sti/Lanusa-Betr.
Weckmann Erhard	128	Me: Energie-Abteilung	Wilde Heinrich	265	Op: Betriebskontrolle
Wegerich Anton	189	Op: Hochsp.-Versuche	Wilke Gerhard	197	Op: Anlage Frose
Weid Hermann	309	Lu: Konstr.-Büro N	*Wilke Wilhelm	67	Op: Techn. Prüfstand
Weidel Karl	221	Me: Hoch- u. Tiefbau	Will Hermann	111	Op: Baubetrieb
Weidman Walter	142	Me: Schloss. Organ.	Winkler Otto	17	Hü: Betriebskontrolle
*Weidner Valentin	170	Lu: Zwipro, Physik. Labor	Wintermeyer Friedr.	18	Schko: TA/Masch. Konstr.-Büro
Weimar Friedrich	6	Schko: TA/Masch.	Wirth Gustav	108	Me: Schloss. Organ.
Weindel Julius	591	Lu: Konstr.-Büro F	Wiß Wilhelm	42	Lu: Konstr.-Büro N
*Weinhart Hermann	288	Op: Stickst.-Abt.	Witschakowski Walt.	224	Op: Techn. Prüfstand
Weirich Horst	296	Lu: B'schl. Zwipro	Witte Rudolf	26	Op: Betriebskontrolle
Weis Erich	68	Me: Betriebskontrolle Hydr.	*Wittmann Ernst	259	Op: Sauerstoff-Fabrik
Weise Rudolf	161	Me: Hydrierung	Wöhner Ewald	166	Lu: Konstr.-Büro N
Weiß Kurt	408	Lu: B'schl. L/K	Wölbling Ernst	25	Me: B'schl. Energie-Betriebe
Weißfels Robert	41	Me: Gaskompressorenbetrieb	Wojis Hans	336	Lu: B'schl. L/K
Weißmann Alfred	118	Hü: T.A.E.	Wolf Eberhard	250	Op: Baubetrieb
*Weißweiler Anton	92	Lu: Zwipro, Physik. Labor	Wolf Fritz	15	Schko: TA/Masch.
Weizsaecker Kurt	165	Op: B'schl. f. Gasfabrik	Wolf Hermann	7	Schko: TA/Masch.
Wendt Martin	84	Lu: Lehrlingswesen u. Psychotechnik	*Wolf Karl	146	Lu: Hauptlabor
Wengler Josef	167	Op: Anlage Heydebreck	Wolf Ludwig	11	Me: Energie-Abteilung
Wenk Franz	131	Me: Schloss. Organ.	*Wolf Rudolf	68	Schko: P-Abteilung
Wenzel Wilhelm	575	Lu: Verkehrswerkstätten	Wolf Wilhelm	1	Hü: T.A.M.
Wenzel Wilhelm	42	Me: Hydrierung	Wolf Willi	251	Op: B'schl. f. Hochdr.-Vers. Lu
Werneburg Johannes	35	Schko: TA/Masch.	Wolfen Edward	21	Me: Salzbetr.
*Wetzel Hans	400	Lu: Zwipro	**Wolfrom Ullrich	65	Me: Stellv. Abteilungsvorstand der M.T.A.
Weydanz Wilhelm	91	Me: Hauptwerkstätten	*Würstlin Franz	274	Lu: Color. Abt./Kunststoffe

D. Pensionäre und Wartegeldempfänger

Name	Nr.	Abteilung	Name	Nr.	Abteilung
Wüst Wilhelm	62	Op. Sti. Abtlg./Anlage Enl.			
Wurzler Karl Otto	114	Luz. V.T. Anlage Genl. St.			
Wüst Wilhelm	89	Me. Maschinenbau			
Zehner Adolf	49	Me. Maschinenbau			
Zehner Adolf	70	Luz. V.T. Anlage Genl. St.			
Zieger Albert	82	Op. Sti. Abtlg./Anlage Enl.			
Ziegler Ludwig	216	Luz. V.T. Anlage Genl. St.			
Zimmermann Emil	105	Op. Sti. Abtlg./Anlage Enl.			
Zobel Wolfgang	83	Schko. Betriebskontrolle			
Zorn Erwin	121	Hü. T.A.M.			
Zscheye Rudolf	24	Me. Konstr.-Büro Bta			
Zschiesche Hans	51	Me. Betriebskontrolle			
Zschiesche Hans	91	Op. Sti. Abtlg./Anlage Enl.			
Zuber Adolf	85	Schko. T.A./Mas. B.			

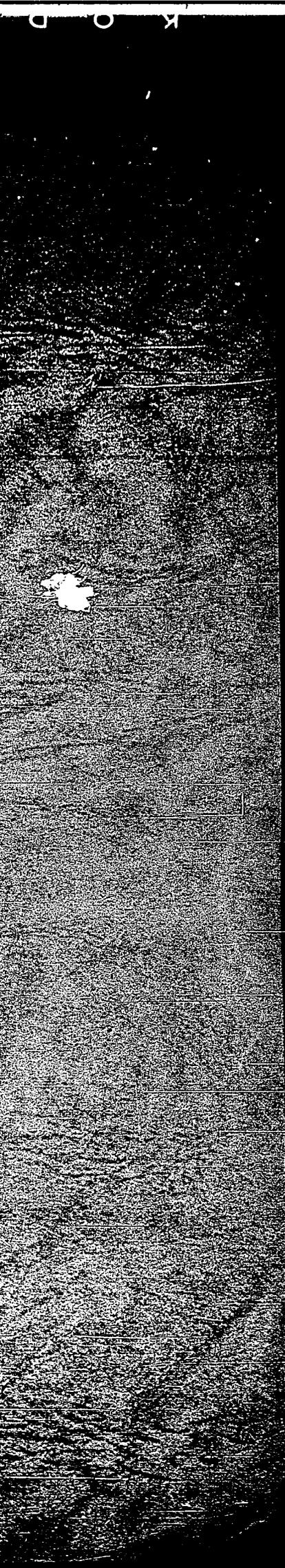
Name	Stand	Wohnort	Eintritt
Ingenieure:			
Knietsch, Wilhelm	Ingenieur	Heidelberg	15. 5. 1898
Kögler, Heinrich	Direktor, Oberingenieur	Zürich	1. 9. 1898
Köhler, Alfred	Oberingenieur	Lenzburg (Schweiz)	4. 1. 1900
Kühnemann, Ernst	Ingenieur	Schafbrücke b. Saarbrücken. z. Zt. Auerbach a. d. Bergstr.	1. 4. 1900
Kühnemann, Friedrich (Me.)	Oberingenieur	Konstanz	1. 11. 1900
Kühnemann, Moritz	Prokurist, Oberingenieur	Frankfurt a. M.	1. 5. 1904
Kühnemann, Otto (Me.)	Dipl.-Ingenieur	Eichwalde b. Berlin	1. 1. 1906
Kühnemann, Ernst	Oberingenieur	Neckargemünd	5. 2. 1906
△ Löffler, Hans	Dipl.-Ingenieur	Stolzenau	1. 3. 1907
Fischbach, Otto	Dipl.-Ingenieur	Mannheim	1. 4. 1907
Trambauer Dr., Fritz	Direktor, Oberingenieur	Gräfelfing b. München	1. 8. 1907
Kühnemann, Oskar	Ingenieur	Heidelberg	15. 9. 1907
Kühnemann, Georg	Ingenieur	Weisenheim a. Sand	1. 5. 1908
Kühnemann, Eduard	Oberingenieur	Seeshaupt (Starnberger See)	1. 10. 1908
Kühnemann, Otto	Dipl.-Ingenieur	Heidelberg	1. 2. 1910
Kühnemann, Eduard	Oberingenieur	Bad Schwartau b. Cleverbrück	3. 1. 1911
Kühnemann, Adolf	Oberingenieur	Icking i. Isertal	15. 11. 1911
Kühnemann, Adolf	Dipl.-Ingenieur	Dessau (Anhalt)	1. 4. 1912
Kühnemann, August	Oberingenieur	München/Nymphenburg	1. 10. 1912
Kühnemann, Hermann	Prokurist, Oberingenieur	Heidelberg	15. 10. 1912
Kühnemann, Wilhelm	Ingenieur	Wernigerode/Harz	2. 1. 1913
Kühnemann, Heinrich	Dipl.-Ingenieur	Kleingemünd	11. 8. 1913
Kühnemann, Dr. Adolf	stellvertr. Vorstandsmitglied, Direktor, Obering.	Gräfelfing b. München	1. 9. 1913
Kühnemann, Adolf (N.)	Oberingenieur	Göppingen	1. 9. 1913

† = zur Zeit mit vorübergehenden Arbeiten beschäftigt
 △ = zur Zeit mit vorübergehenden Arbeiten für Fremdwerte beschäftigt

Nr.	Name	Stand	Wohnort	Eintritt
25	Müller, Heinrich	Dipl.-Ingenieur	Darmstadt	1. 8. 1914
26	Barth, Karl (Me)	Baurat	Leuna	27. 12. 1915
27	Hingerle Dr., Josef	Dipl.-Ingenieur	Ludwigshafen	16. 12. 1916
28	△ Ulrich, Wilhelm (Me)	Oberingenieur	Pölitz bei Stettin	2. 1. 1917
29	Poensgen, Walter	Dipl.-Ingenieur	Hinterzarten (Schwarzwald)	1. 6. 1917
30	+ Drecker, Josef	Oberingenieur	Mülheim/Ruhr-Saarn	1. 7. 1917
31	Roth, Karl	Prokurist, Oberingenieur	München/Fasing	1. 10. 1917
32	Schmidt Dr., Friedrich Otto	Prokurist, Oberingenieur	Königsfeld (Schwarzwald)	1. 10. 1917
33	Keidel, Oskar	Reg.-Baumeister	Möhringer a. d. Fildern	2. 1. 1918
34	Waldmann, Aloys	Ingenieur	Ludwigshafen	2. 1. 1918
35	△ Wurbach, Wilhelm (Me)	Dipl.-Ingenieur	Überlingen/Bodensee	22. 1. 1918
36	Goebel, Hermann	Oberingenieur	Berlin W 35	2. 1. 1919
37	Bayer, Johann	Dipl.-Ingenieur	Landau	1. 4. 1919
38	△ Rudolph, Emil (Me)	Dipl.-Ingenieur	Eugenheim a. B.	1. 7. 1919
39	△ Haesler, Paul (Me)	Dipl.-Ingenieur	Naumburg a. S.	17. 7. 1919
40	Krauß Dr., Ludwig (Me)	Dipl.-Ingenieur	München	1. 4. 1920
41	△ Ilmer, Richard (Me)	Ingenieur	Bad Sachsa a. Harz	1. 7. 1920
42	Scholler, Wilhelm	Dipl.-Ingenieur	Ludwigshafen	17. 8. 1920
43	Gerner, Heinrich (Me)	Architekt	Karlsruhe	19. 8. 1920
44	Niessen, Hubert	Oberingenieur	Meersburg a. Bodensee	1. 9. 1920
45	△ Hamm, Gottfried (Me)	Obering., Handl.-Bevollm.	Münster	21. 9. 1920
46	△ Bachert Dr., Paul (Me)	Dipl.-Ingenieur	Naumburg a. S.	1. 10. 1920
47	Lebek, Walter	Dipl.-Ingenieur	Überlingen am See	24. 1. 1921
48	Schönsiegel Dr., Anton (Me)	Dipl.-Ingenieur	Lochham b. München	2. 3. 1921
49	Falkenberg, Max	Reg.-Baumeister	Mannheim, Augusta-Anlage 63	1. 4. 1921
50	Bauer, Anton	Dipl.-Ingenieur	Böblingen/Württbg.	23. 10. 1924
51	Ligniez Kurt	Dipl.-Ingenieur	Mannheim	2. 5. 1925
52	Schröder Dr., Karl	Dipl.-Ingenieur	Heidelberg	1. 10. 1925

Nr.	Name	Stand	Wohnort	Eintritt
Ingenieure, Baumeister und Architekten:				
1	Leutz, Karl	Ingenieur	Ludwigshafen	17. 2. 1888
2	Graf, Philipp	Masch.-Ingenieur	Ludwigshafen	1. 5. 1889
3	Herrmann, Georg	Bauingenieur	Ludwigshafen	22. 3. 1893
4	Gelbert, August	Masch.-Ingenieur	Ludwigshafen	6. 4. 1893
5	Rühling, Jakob	Masch.-Ingenieur	Ludwigshafen	13. 3. 1894
6	Löwenberg, Alfred	Betriebsführer	Ludwigshafen	2. 9. 1895
7	Angstmann, August	Baumeister	Schwetzingen	1. 10. 1895
8	Baader, Eugen	Bauingenieur	Ludwigshafen	1. 4. 1896
9	Schütz, Georg	Baumeister	Ludwigshafen	2. 4. 1897
10	Hagelberg, Karl	Bauingenieur	Ludwigshafen	4. 9. 1897
11	Lieb, Otto	Masch.-Ingenieur	Ludwigshafen	7. 3. 1898
12	Sommer, Josef	Ingenieur	Ludwigshafen	21. 7. 1898
13	+ Strang, Max	Baumeister u. Architekt	Heidelberg	25. 7. 1898
14	Walther, Christian (Me)	Ingenieur	Bad Dürkheim	1. 10. 1898
15	Lelling, Eugen	Masch.-Ingenieur	Leuna	4. 1. 1899
16	Geister, Josef	Baumeister	Heidelberg	15. 9. 1899
17	Weimann, Karl	Bauingenieur	Ludwigshafen	1. 2. 1900
18	Clor, Heinrich	Bauingenieur	Ludwigshafen	17. 4. 1900
19	Beck, Adolf	Baumeister	Stuttgart	1. 5. 1900
20	Stuhlfauth, Johannes	Baumeister	Hambach	1. 10. 1900
21	Ludwig, Johann	Masch.-Ingenieur	Mannheim	8. 10. 1900
22	Herweg, August	Elektr.-Ingenieur	Limburgerhof	1. 4. 1901
23	Bühner, Hugo	Baumeister	Stuttgart	18. 9. 1903
24	König, Herman	Bauingenieur	Neckargemünd	26. 7. 1904
25	△ Schmitt, Gottfried (Me)	Architekt	München	16. 8. 1904
26	Klett, Richard	Bauingenieur	Mannheim	15. 8. 1906

Nr.	Name	Stand	Wohnort	Eintritt
27	Vorholz, Wilhelm	Architekt	Ludwigshafen	4. 4. 1907
28	Kröwerath, Christof	Baumeister	Ludwigshafen	1. 6. 1907
29	Rumler, Karl	Bauingenieur	Ludwigshafen	1. 7. 1907
30	Krug, Richard	Bauingenieur	Wiesbaden	27. 4. 1908
31	Merkel, Emil	Bauingenieur	Ludwigshafen	1. 9. 1912
32	Ziegenfuß, Julius	Masch. Ingenieur	Ludwigshafen	2. 1. 1914
33	Schmitt, Friedrich	Bauingenieur	Ladenburg i. Baden	1. 4. 1914
34	Horn, Leopold	Baumeister	Freiburg i. Breisgau	1. 8. 1916
35	Nepker, Hans (Me)	Bauingenieur	Halle a. S.	22. 11. 1916
36	△ Ulrich, Rudolf (Niedersw)	Bauingenieur	Wiesbaden	4. 6. 1917
37	Bender, Otto	Baumeister	Mannheim	2. 4. 1918
38	Lenhard, August (Me)	Bauingenieur	Darmstadt	1. 8. 1919
39	Beideck, August	Architekt	Duisburg	17. 11. 1919
40	Neymeyr, Paul (Me)	Masch.-Ingenieur	Naumburg a. S.	1. 2. 1921
41	König, Friedrich	Masch.-Ingenieur	Mannheim	1. 3. 1921
42	Kumpf, August	Masch.-Ingenieur	Mannheim	1. 10. 1921
43	Ostertag, Hans	Baumeister	Mannheim	1. 2. 1922



Chemiker Liste

der Betriebsgemeinschaft der
Chemiker in
Oberhein

der Reichs- und Landes- Arbeitsgemeinschaft der Chemiker

Stand vom 16. Mai 1939

1939

2168 - 30/4.03

Chemiker-Liste
der Betriebsgemeinschaft
Oberrhein
der I. G. Farbenindustrie Aktiengesellschaft.



A. Geordnet nach dem Dienstalalter.

Nr.	Name	Eintritt		Nr.	Name	Eintritt
Aufsichtsrat.						
	Geheimrat Prof. Dr. Carl Bosch	15. April	1899			
Direktoren.						
	Dr. Christian Schneider (M'burg)	1. Januar	1912		Dr. Hans Mehner	1. April 1902
	Prof. Dr. Carl Krauch	16. September	1912		Dr. Karl Holdermann	1. April 1906
	Dr. Heinrich Oster (Berlin)	1. Januar	1918		Dr. Reinhard Goldberg	15. Februar 1919
	Dr. Heinrich Bütefish (M'burg)	1. Oktober	1920		Dr. Karl Pflaumer	1. April 1920
	Dr. Carl Wurster	1. Januar	1924		Dr. Martin Müller-Cunradi	1. Mai 1920
	Dr. Otto Ambros	1. April	1926		Dr. Matthias Pier	1. Juni 1920
					Dr. Adolf v. Staden (M'burg)	16. Oktober 1920
					Dr. Walter Reppe	16. März 1921
					Dr. Franz Ströbele	1. Juni 1922
					Dr. Hans Kesseler	1. November 1922
					Dr. Wilh. Pfannmüller	21. März 1924
					Dr. Ulrich Hoffmann (Hüls)	16. Juni 1924
					Dr. Carl Wulff (Schkopau)	1. April 1929
I Chemiker, Physiker, Botaniker, Mineralogen, Bakteriologen, Mediziner, Dipl.-Landwirte in Ludwigshafen, Oppau, Merseburg, Schkopau, Hüls, Holten, Zweckel, Berlin, Emsen, Karlsruhe, Frose, Gapel und in den auswärtigen Vertretungen.						
1	Dr. Wilh. Meiser	15. Oktober	1900	12	Dr. Alfred Eckardt (Höchst)	1. April 1908
				13	*Dr. Gerhard Steimmig	15. Juli 1908
				14	Dr. Heinr. Neresheimer	15. August 1908
				15	Dr. Rudolf Mayer (Elberfeld)	15. August 1908
				16	Dr. Richard Gesing (Offenbach)	1. Oktober 1908
2	*Dr. Karl Holzach ¹⁾	15. April	1903			
3	Dr. Ernst Eberhardt	1. Juli	1903			
				17	*Dr. Karl Kircher	15. Februar 1909
				18	Dr. Walter Bruck (Agfa)	1. März 1909
				19	Dr. Erwin Schwabe	1. Mai 1909
4	Dr. med. Karl Boyé (Arzt, Dannenfels)	1. Februar	1904	20	Dr. Franz Pohl (Leverkusen) ²⁾	1. Mai 1909
5	Dr. Leo Rudolf	1. August	1904	21	Dr. Georg Stern	1. Juni 1909
				22	Dr. Jul. Müller	1. September 1909
				23	Dr. Bodo Zschimmer	1. März 1910
	Dr. med. Everhard Pfeil (Arzt, M'burg)	1. Juni	1905	24	Dr. Ernst Appenzeller	1. Mai 1910
7	Dr. Carlos Thode (Kalle)	1. Juli	1905	25	Dr. Carl Eyer	15. August 1910
				26	Dr. Bruno Strasser (Physiker)	15. August 1910
				27	Dr. Paul Gmelin (Physiker)	1. Dezember 1910
8	Dr. Wilh. Ahlers	1. April	1906			
				28	Dr. Ernst Hochheim (Physiker)	1. Januar 1911
				29	Dr. Walter Boesler (M'burg)	1. Januar 1911
				30	Dr. Paul Krebs	1. Februar 1911
				31	Dr. Rupert Staebler	1. April 1911
	Dr. Wilh. Henning	1. April	1907	32	Dr. Rudolf Moll	1. September 1911
10	Dr. Heinr. Roth	1. Juni	1907	33	Dr. Theodor Eichler	19. Dezember 1911
11	Dr. Otto Zohlen	1. September	1907			

¹⁾ War vom 1. 8. 1912 bis 31. 12. 1918 ausgeschieden.

²⁾ War vom 1. 4. 1920 bis 14. 8. 1927 ausgeschieden.

Nr.	Name	Eintritt	Nr.	Name	Eintritt
34	Dr. Ernst Theobald	20. Mai 1912	71	Dr. Hans Wappes (K'ruhe)	1. September 1918
35	Dr. Wilhelm Müller	1. Juli 1912	72	Dr. Karl Rackmann (Agrik.-Chem., L'hof)	1. September 1918
36	Dr. Rudolf Krech (Agfa)	15. August 1912	73	Dr. med. Karl Krafft (Arzt)	23. Oktober 1918
37	Dr. Otto Müller	16. August 1912	74	Dr. Gerhard Berns (M'burg)	15. Dezember 1918
38	Dr. Wilh. Scheurer	1. Oktober 1912			
39	Dr. Karl Seydel	1. Oktober 1912			
40	Dr. Paul Berge (Griesheim)	1. November 1912			
			75	Fritz Geber (Dipl.-Landw.)	1. Januar 1919
			76	Arnold Ziffer (Dipl.-Landw., Stettin)	1. Januar 1919
41	Dr. Christ. Beck	1. Februar 1913	77	Dr. Hugo Weitzel	9. Januar 1919
42	Dr. Georg Ebert	1. Februar 1913	78	Dr. Richard Lucas	15. Februar 1919
43	Dr. Arthur Andres	1. Februar 1913	79	Dr. Ernst Willfroth (M'burg)	15. Februar 1919
44	Dr. Otto Weyl (M'burg)	15. April 1913	80	Dr. Josef Jannek	15. Februar 1919
45	Dr. Wilh. Koch	2. Mai 1913	81	Dr. Reinhold Fick	1. März 1919
46	Dr. Georg Wolfsleben	2. Mai 1913	82	Dr. Hanns Ufer	1. März 1919
47	Dr. Oswald Pattenhausen (M'burg)	1. Juli 1913	83	Dr. Gustav Wietzel	1. April 1919
48	Dr. Karl Sator	1. August 1913	84	Dr. Paul Herold (M'burg)	15. April 1919
49	Dr. Arthur Baumann	1. September 1913	85	Dr. Georg Kraemer	5. Mai 1919
50	Dr. Alfred Philippi	1. Oktober 1913	86	Dr. Josef Bayer	16. Mai 1919
51	Dr. Eugen Anthes	1. November 1913	87	Gerhard Schaps (Physiker, M'burg)	1. Juni 1919
			88	Dr. Otto Balz	1. August 1919
			89	Dr. Walter Schulze	1. September 1919
			90	Robert Söldner (Dipl.-Landw., Halle)	15. September 1919
52	Dr. Hugo Blankenhorn	1. Januar 1914	91	Dr. Albert Ernst (Physiker)	1. Oktober 1919
53	Dr. Hermann Schacht (Görlitz)	1. Januar 1914	92	Dr. Fritz Heinze	1. Oktober 1919
54	Dr. Paul Koppe (M'burg)	1. April 1914	93	Reinhold Baacke (Dipl.-Landw., Hannover)	1. Oktober 1919
55	Dr. Karl Roman Kraze	1. April 1914	94	Dr. Wilh. Schönberg	13. Oktober 1919
56	Dr. Rudolf Roth (Offenbach)	1. Mai 1914	95	Dr. Friedrich Lange	16. Oktober 1919
57	Dr. Georg Pfützer (L'hof)	15. Mai 1914	96	Dr. Curt Dietrich (M'burg)	1. November 1919
58	Dr. Heinr. v. Kränichfeldt	1. Juli 1914	97	Dr. Robert Denninger	16. November 1919
58a	Dr. Georg Kretzschmar	1. November 1914	98	Dr. Ewald Schaezlein	1. Dezember 1919
			99		
59	Dr. Karl Zepf (M'burg)	8. Juni 1915	100	Dr. Fritz Keilig (M'burg)	1. Januar 1920
60	Dr. Kurt Herrdegen	16. August 1915	101	Dr. Hermann Schütte	1. Februar 1920
			102	Dr. Ludwig Neumann (Agfa)	1. März 1920
			103	Dr. Wilma Schneehagen	1. April 1920
61	Dr. Leonhard Schmitz (M'burg)	1. April 1916	104	Dr. Emil Kern	1. April 1920
62	Dr. Bodo Haak (M'burg)	16. August 1916	105	Dr. Richard Souard (M'burg)	1. April 1920
63	Dr. Fritz Winkler	9. Oktober 1916	106	Dr. Georg Pfeiderer	1. April 1920
			107	Dr. Heinrich Ulrich	1. April 1920
			108	Dr. med. Heinr. Arnold (Arzt, M'burg)	1. April 1920
64	August Thomae (Dipl.-Landw., Stuttgart)	1. Februar 1917	109	Dr. Waldemar Gloth	1. Mai 1920
65	Dr. Herm. Seiferheld (Physik., M'burg)	19. Februar 1917	110	Dr. Carl Hilburg (Physiker, Schkopau)	1. Mai 1920
66	Dr. Walter Schunck (M'burg)	15. März 1917	111	Dr. Jens Sattler	1. Juni 1920
67	Dr. med. Max Spelthahn (Arzt, M'burg)	10. September 1917	112	Dr. Max Völker	1. Juli 1920
68	Dr. Hans Prillwitz (Griesheim)	1. Dezember 1917	113	Dr. Karl Roth	16. Juli 1920
			114	Dr. Hans Türk (M'burg)	16. Juli 1920
			115	Dr. Walter Krannich	16. August 1920
			116	Dr. Aug. Eisenhut	1. September 1920
			117	Dr. Kurt Jaschinowski	1. September 1920
			118	Dr. Hans Krzikalla	1. September 1920
			119	Dr. Ludwig Schröder (Höchst)	1. September 1920
69	Dr. Rudolf Witte (Physiker)	1. Januar 1918	120	Dr. Fritz Scholtz	16. September 1920
70	Dr. Theodor Windus (Dipl.-Landw., Münster i. W.)	1. August 1918	121	Dr. Fritz Müller	16. September 1920
			122	Dr. Max Egner	1. Oktober 1920

Nr.	Name	Eintritt	Nr.	Name	Eintritt
123	Dr. Heinrich Hegge (M'burg)	1. Oktober 1920	172	Dr. Hermann Losch (Botaniker, L'hof)	1. Januar 1922
124	Dr. Kurt Taeger	1. Oktober 1920	173	Dr. Karl Saurwein (Hüls)	1. Januar 1922
125	Dr. Bruno Burger	1. Oktober 1920	174	Dr. Albert Kolbe (Höchst)	1. Februar 1922
126	Dr. Hans Kämmerer	1. Oktober 1920	175	**Dr. Adolf Johannsen	1. Februar 1922
127	Dr. Hans Retschy	16. Oktober 1920	176	Dr. Fritz Lange	1. Februar 1922
128	Berthold Cornely (Dipl.-Ing., Höchst)	16. Oktober 1920	177	Paul Görge (Dipl.-Landw., Kassel)	1. Februar 1922
129	Dr. Friedr. Funcke (Griesheim)	1. November 1920	178	Dr. Curt Schuster	1. März 1922
130	Dr. Victor H. Kah (M'burg)	1. November 1920	179	Dr. Gustav Stäuble	1. März 1922
131	Dr. Emil Krauch	1. November 1920	180	Dr. Gerhard Haefelin	1. April 1922
132	Georg Wilh. Groß, (Dipl.-Ldw.)	16. November 1920	181	Dr. Wilh. Gieg (Kalle)	1. April 1922
133	Dr. Karl Anacker	16. November 1920	182	Dr. Ernst Hantge	1. April 1922
134	Dr. Kurt Mumme	1. Dezember 1920	183	Dr. Willy Eissner (Mineraloge)	10. April 1922
135	Dr. Richard Schmalz	1. Dezember 1920	184	Dr. Wilh. Jakob Fischer (Griesheim)	15. April 1922
136	Herm. Schatz (Dipl.-Ing., Griesheim)	1. Dezember 1920	185	Dr. Ludw. Ehrhard (Griesheim)	17. April 1922
137	Dr. Friedr. Baumann (M'burg)	16. Dezember 1920	186	Dr. Otto Grosskinsky (Schkopau)	18. April 1922
			187	Dr. Wilhelm Ruppel	1. Mai 1922
			187a	Dr. Helmut Meis (Le, Hüls)	15. Mai 1922
			188	W. Schütze (Dipl.-Landw., Berlin)	20. Mai 1922
138	*Dr. Karl Göggel (Physiker)	1. Januar 1921	189	Dr. Friedr. Schrader (Physiker)	1. Juni 1922
139	Dr. Robert Bergdoll	1. Januar 1921	190	Dr. Hans Tochtermann	1. Juni 1922
140	Dr. Christian Bloss	1. Januar 1921	191	Dr. Fritz Stöwener	1. Juli 1922
141	Gerold Boehne (Dipl.-Landw., Weimar)	16. Januar 1921	192	Dr. Arthur Ohmer	1. August 1922
142	Dr. Martin Luther	1. Februar 1921	193	*Dr. Leo Schlecht	15. August 1922
143	Dr. Wilh. Michael	15. Februar 1921	194	Dr. Albert Auerhahn	1. September 1922
144	Dr. Leopold Bub (Hüls)	1. März 1921	195	Dr. Adolf Eggert (Physiker)	1. September 1922
145	Dr. Fritz Nicolai	16. März 1921	196	Dr. Wolfgang Ritter	1. September 1922
146	*Dr. Otto Eisenhut (Physiker)	16. März 1921	197	Dr. Walter Schmidt I	1. September 1922
147	Dr. Karl Hieke	1. April 1921	198	Dr. Ant. Strzyzewski (M'burg)	16. September 1922
148	Dr. Hans Emmer	1. April 1921	199	Charles Gielen (Dipl.-Ing.)	1. Oktober 1922
149	*Dr. Heinr. Hopff	1. April 1921	200	Dr. Fritz Giller	1. Oktober 1922
150	Dr. Hans Häuber (Uerdingen)	1. April 1921	201	Dr. Wilh. Schneider I	1. Oktober 1922
151	Dr. Arthur Seeger (M'burg)	1. Mai 1921	202	Dr. med. Wilh. Hergt (Arzt)	1. Oktober 1922
152	Dr. Friedr. Striegler	1. Mai 1921	203	Dr. Ludwig Bettag	16. Oktober 1922
153	Dr. Karl König	1. Mai 1921	204	Dr. Friedrich Grassner	16. Oktober 1922
154	Dr. Joh. Müller	17. Mai 1921	205	Dr. Walter Lützkendorf (Eilenburg)	16. Oktober 1922
155	Julius Herting (Dipl.-Landw., Dresden)	1. Juni 1921	206	Dr. Richard Alles	1. November 1922
156	Dr. Friedr. W. Kerckow	16. Juni 1921	207	Dr. Karl Vierling (Bakteriologe)	1. November 1922
157	Dr. Willi Hubbuch	15. August 1921	208	Dr. Johann Giesen (M'burg)	1. Dezember 1922
158	Dr. Ludwig Friederici	1. September 1921	209	Dr. Karl Huberich	1. Dezember 1922
159	Dr. Ernst Knebel	1. September 1921	210	Dr. Grete v. Dechend	1. Dezember 1922
160	Dr. Emil Volz (L'hof)	1. September 1921	211	Dr. Alfred Richter (M'burg)	1. Dezember 1922
161	Dr. Otto Hamsch	16. September 1921	212	Dr. Heinz Steinmeyer (Uerdingen)	1. Dezember 1922
162	Dr. Emil Siegmund	16. September 1921			
163	Dr. Friedr. Siefert	16. September 1921			
164	Dr. Martin Weise (Dipl.-Landw., Landsberg)	16. September 1921	213	Dr. Georg Schulze (Physiker, M'burg)	1. Januar 1923
165	Dr. Alfred Ehrhardt	1. Oktober 1921	214	Dr. Karl Zschiesche (Physiker)	1. Januar 1923
166	Alfred Ruoff (Dipl.-Landw., Stuttgart)	1. Oktober 1921	215	Dr. Reinhold Moritz (M'burg)	1. Januar 1923
167	Dr. Otto Drossbach	1. November 1921	216	Dr. Fritz Helwert	1. Februar 1923
168	Dr. Egon Burkert	1. November 1921	217	Dr. Kurt Apel (M'burg)	16. Februar 1923
169	Dr. Gustav Schwen	1. November 1921	218	Dr. Albert Römer (L'hof)	1. März 1923
170	Dr. Oswin Nitzsche (Leverk., Hüls)	4. November 1921	219	Max Lorch (Dipl.-Landw., München)	15. März 1923
			220	Dr. Bernhard Wurzschmitt (Uerdingen)	1. April 1923
171	Dr. Oskar Flieg (Biochem., L'hof)	1. Januar 1922	221	Dr. Wilh. Geisel	1. April 1923

*) Prokuristen. **) Handlungsbevollmächtigte.

*) Prokuristen. **) Handlungsbevollmächtigte.

Nr.	Name	Eintritt	Nr.	Name	Eintritt
868	Dr. Kurt Luft (Physiker)	1. Juni 1937	927	Dr. Fritz Kögler (M'burg)	1. Januar 1938
869	Dr. Heinrich Berger	1. Juni 1937	928	Dr. Gerhard Meier (M'burg)	1. Januar 1938
870	Dr. Gerhard Free	1. Juni 1937	929	Dr. Werner Bolzau	1. Januar 1938
871	Dr. Tommy Kosbahn (Phys.)	1. Juni 1937	930	Dr. Achilles Vlachos	1. Januar 1938
872	Dr. med. Herm. Heyd (Arzt)	15. Juni 1937	931	Dr. Herbert Möldner	1. Januar 1938
873	Dr. Willy Faust	16. Juni 1937	932	Dr. Ernst Oestreicher	1. Januar 1938
874	Dr. Karl Vetter (M'burg)	1. Juli 1937	933	Dr. Fritz Vorsatz	1. Januar 1938
875	Dr. Alois Merka	1. Juli 1937	934	Dr. Hertha Meisenheimer	16. Januar 1938
876	Dr. Robert Zink	1. Juli 1937	935	Dr. Walter Hellriegel	1. Februar 1938
877	Dr. Wilh. Rapp	1. Juli 1937	936	Dr. Heinrich Wilde (Phys.)	15. Februar 1938
878	Dr. Max Mattauch	1. Juli 1937	937	Dr. Erich Jutz (Höchst)	21. Februar 1938
879	Dr. Kurt Peters	1. Juli 1937	938	Dr. Fritz Becke	1. März 1938
880	Dr. Walter Nothdurft (Phys.)	1. Juli 1937	939	Dr. Walter Michelitsch	1. März 1938
881	Dr. Erich Schuch (Physiker)	1. Juli 1937	940	Dr. Willi Gaus	1. März 1938
882	Dr. Werner Menn	1. Juli 1937	941	Dr. Paul Günthert	1. März 1938
883	Dr. Georg Dittus (Höchst)	1. Juli 1937	942	Dr. Leonhard Schuler	1. März 1938
884	Dr. Walter Jagemann (M'burg)	16. Juli 1937	943	Dipl.-Ing. Otto Samtleben (Schkopau)	1. März 1938
885	Dr. Rudolf Gäh	1. August 1937	944	Dr. August Bertram	16. März 1938
886	Dr. Fritz Hanusch	1. August 1937	945	Dr. Hugo Kröper	1. April 1938
887	Dr. Ernst Fürst	1. August 1937	946	Dr. Alois Seib	1. April 1938
888	Dr. Gertrud Stochdorph	1. August 1937	947	Dr. Wolfram Fritsche (M'burg)	1. April 1938
889	Dr. Heinz Indest	1. August 1937	948	Dr. med. Günther Haensel (Arzt, M'burg)	1. April 1938
890	Dr. Hans Krekeler	1. August 1937	949	Dr. Joachim Roeber (Phys., M'burg)	1. April 1938
891	Dr. Victor Rank	16. August 1937	950	Dr. Theodor Pfirrmann	1. April 1938
892	Dr. Heinz Fahnenhorst	1. September 1937	951	Dr. Fritz Kohler	1. April 1938
893	Dr. Berthold Sturm (Physiker)	1. September 1937	952	Dr. Joachim Weber	1. April 1938
894	Dr. Gerhard Luz (M'burg)	1. September 1937	953	Dr. Edgar Schlosser (Phys.)	1. April 1938
895	Dr. Hellmut Wintzer (M'burg)	1. September 1937	954	Dr. Heinrich Grimm	1. April 1938
896	Dr. Hajo Eilers (Schkopau)	1. September 1937	955	Dr. Franz Trimborn	1. April 1938
897	Dr. Fritz Rieder (Physiker)	16. September 1937	956	Dr. Otto Schell	1. April 1938
898	Dr. Gustav v. Hartmann (Phys.)	16. September 1937	956a	Dr. Heinr. Lüder	11. April 1938
899	Dr. Joseph Fischer (Schkopau)	1. Oktober 1937	957	Dr. Franz Würstlin (Phys.)	16. April 1938
900	Dr. Wilh. Brecht (M'burg)	1. Oktober 1937	958	Dr. Rudolf Kern	21. April 1938
901	Dr. Paul Kraus (Physiker)	1. Oktober 1937	959	Dr. Erich Mußelmann (Dipl.-Ldw., München)	1. Mai 1938
902	Dr. med. Lothar Diehm (Arzt, M'burg)	4. Oktober 1937	960	Dr. Günther Daumiller	1. Mai 1938
903	Dr. Hans Joachim Waldmann	4. Oktober 1937	961	Dr. Karl Locker	1. Mai 1938
904	Dr. Walter Kölbl	16. Oktober 1937	962	Dr. Heinr. Rolker	1. Mai 1938
905	Dr. Ulrich Mohr	16. Oktober 1937	963	Dr. Karl Scheiner	1. Mai 1938
906	Dr. Wilh. Adam (Schkopau)	16. Oktober 1937	964	Dr. Fritz-Inger Callisen (Phys.)	1. Mai 1938
907	Dr. Theod. Fischer (Schkopau)	1. November 1937	965	Dr. Harry Welz (M'burg)	6. Mai 1938
908	Dr. Hans Kehlen (Schkopau)	1. November 1937	966	Dr. Erich Böck (M'burg)	15. Mai 1938
909	Dr. Ewald Zucker (Schkopau)	1. November 1937	967	Dr. Kurt Spohn (M'burg)	15. Mai 1938
910	Dr. Otto Dornheim	1. November 1937	968	Dr. Heinr. Binkele	16. Mai 1938
911	Dr. Kurt Heintz	1. November 1937	969	Dr. Rudolf Haase	16. Mai 1938
912	Dr. Jos. Schmidt	1. November 1937	970	Dr. Ernst Abrahamczik	1. Juni 1938
913	Dr. Heinr. Wenning	1. November 1937	971	Dr. Wolfram Schütz	1. Juni 1938
914	Dr. Herm. Platz	1. November 1937	972	Dr. Konrad Gänicke (M'burg)	1. Juni 1938
915	Dr. Willi Danz	1. November 1937	973	Dr. Gertrud Hildwein	1. Juli 1938
916	Dr. Erich v. Hayek (M'burg)	3. November 1937	974	Dr. med. Helmut Kolbe (Arzt, Schkopau)	1. Juli 1938
917	Dr. Walter Cuntze	16. November 1937	975	Dr. Rudolf Kienzle (Phys.)	1. Juli 1938
918	Dr. Walter Spormann	16. November 1937	976	Dr. Eugen Marecek	1. Juli 1938
919	Dr. Hch. Sodomann (Schkopau)	22. November 1937	977	Dr. Georg Triem	1. Juli 1938
920	Dr. Ernst Bartholomé	1. Dezember 1937	978	Dr. Otto Sauer (Schkopau)	1. Juli 1938
921	Dr. Erich Rager	1. Dezember 1937	979	Dr. Karl Zohner	1. Juli 1938
922	Dr. Gunthart Hoffmann (Hüls)	1. Januar 1938	980	Dr. Karl Wimmer	1. Juli 1938
923	Dr. Curt W. Rautenstrauch	1. Januar 1938	981	Dr. Ruth Gräfin zu Dohna (Phys.)	1. Juli 1938
924	Dr. Alfred Simon	1. Januar 1938	982	Dr. August Kling	1. Juli 1938
925	Dr. Heinz U. Werner	1. Januar 1938	983	Dr. Ernst Eckert	16. Juli 1938
926	Dr. Wilh. Werniger	1. Januar 1938			

Nr.	Name	Eintritt	Nr.	Name	Eintritt
984	Dr. Fritz Grassow	1. August 1938	1043	Dr. Erwin Rotter	1. Februar 1939
985	Dr. Fritz Fühäuser	1. August 1938	1044	Dr. Helmut Nonnenmacher	6. Februar 1939
986	Dr. Adolf Hrubesch	1. August 1938	1045	Dr. Udo Fritschi	15. Februar 1939
987	Dr. Wilh. Traud	1. August 1938	1046	Dr. Harold Buckmiller	16. Februar 1939
988	Dr. Rudolf Melan	1. August 1938	1047	Dr. Herbert Griefhaber	1. März 1939
989	Dr. Michael Zacherl	1. August 1938	1048	Dr. Rudolf König	1. März 1939
990	Dr. Ludwig Setzer	1. August 1938	1049	Dr. Albrecht Schultze	1. März 1939
991	Dr. Heinz-Günther Tolkmitt	1. September 1938	1050	Dr. Herbert Löcker	1. März 1939
992	Dr. Kurt Hill (M'burg)	1. September 1938	1051	Dr. Karl Schmieder (Phys.)	15. März 1939
993	Dr. Gerhard Günther	1. September 1938	1052	Dr. Erich Nebe	1. April 1939
994	Dr. Heinz Ebner	1. September 1938	1053	Dr. Erwin Bauer	1. April 1939
995	Dr. Hubert Rath (Hö, Hüls)	1. September 1938	1054	Dr. Helmut Dippold	1. April 1939
996	Dr. Harald Hölscher	1. September 1938	1055	Dr. Friedr. Mäček	1. April 1939
997	Dr. Alfons Schröder (Phys.)	1. September 1938	1056	Dr. Heinr. Dittrich	1. April 1939
998	Dr. Franz Ebster (Gapel)	1. September 1938	1057	Dr. Theodor Daur	1. April 1939
999	Dr. Heinz Moritz	1. September 1938	1058	Dr. med. Heinz Rossmann (Arzt, Hüls)	1. April 1939
1000	Dr. Ilse Schöpfer	1. September 1938	1059	Dr. Otto Burian	1. April 1939
1001	Dr. Ernst Hoschek (M'burg)	1. September 1938	1060	Dr. Kurt Schmeiser (Phys.)	1. April 1939
1002	Dr. Gert Morgenstern	1. September 1938	1061	Dr. Walt. Schmidt III (M'burg)	10. April 1939
1003	Dr. Karl Müller	16. September 1938	1062	Dr. Hans Möller	15. April 1939
1004	Dr. Walter Geiss (Phys.)	16. September 1938	1063	Dr. Josef Bott (Phys.)	16. April 1939
1005	Dr. Rudolf Sauerbier	1. Oktober 1938	1064	Dr. Hans Brode (Phys.)	1. Mai 1939
1006	Dr. Hans Joachim Stephan	1. Oktober 1938	1065	Dr. Georg Riegelbauer	1. Mai 1939
1007	Dr. Willi Werle	1. Oktober 1938	1066	Dr. Herbert Stäuffer	1. Mai 1939
1008	Dr. Josef Lintner	1. Oktober 1938	1067	Dr. Franz Reicheneder	1. Mai 1939
1009	Dr. Günther Nottes (M'burg)	1. Oktober 1938	1068	Dr. Otto Rommel	1. Mai 1939
1010	Dr. Friedr. Laucht (M'burg)	1. Oktober 1938	1069	Dr. Kurt Müller (M'burg)	1. Mai 1939
1011	Dr. Hans Seiberth (Phys.)	1. Oktober 1938	1070	Dr. Adalbert Kienle (Dipl.-Ldw.)	15. Mai 1939
1012	Dr. Max Hirt	1. Oktober 1938	1071	Dr. Karl Herrle	16. Mai 1939
1013	Dr. Friedr. Paul Schaffernak	10. Oktober 1938	1072	Dr. Gerhard Schulze	16. Mai 1939
1014	Dr. Rudolf Prokscha	15. Oktober 1938			
1015	Dr. Friedel Wiechmann	15. Oktober 1938			
1016	Dr. Heinr. Pasedach	16. Oktober 1938			
1017	Dr. Walter Runkel	16. Oktober 1938			
1018	Dr. Fritz Lorenz	1. November 1938			
1019	Dr. Walter Jorde	1. November 1938			
1020	Dr. Kurt Pilch	1. November 1938			
1021	Dr. Herm. Rudorfer	1. November 1938			
1022	Dr. Oskar Ferrares	1. November 1938			
1023	Dr. Fritz Sauer	1. November 1938			
1024	Dr. Heinz Theobald	1. November 1938			
1025	Dr. Erich Asendorf	1. Dezember 1938			
1026	Dr. Hertha Wulle	1. Januar 1939			
1027	Dr. Ernst Gassenmeyer	1. Januar 1939			
1028	Dr. Erich Flickinger	1. Januar 1939			
1029	Dr. Georg v. Bank	1. Januar 1939			
1030	Dr. Gerhard Spengler (Phys., Hüls)	1. Januar 1939			
1031	Dr. Kurt Hagenmüller	1. Januar 1939			
1032	Dr. Werner Herzog	1. Januar 1939			
1033	Dr. Wilh. Knepper	1. Januar 1939			
1034	Dr. Hans Behrens (Schkopau)	1. Januar 1939			
1035	Dr. Rudolf Keller	15. Januar 1939			
1036	Dr. Karl Klager	23. Januar 1939			
1037	Dr. Heinr. Leber	1. Februar 1939			
1038	Dr. Heinz Vetter (Phys.)	1. Februar 1939			
1039	Dr. Friedr. Pyzik	1. Februar 1939			
1040	Dr. Herbert Friederich	1. Februar 1939			
1041	Dr. Karl Buchholz	1. Februar 1939			
1042	Dr. med. Rudolf Ulrich (Arzt, M'burg)	4. Februar 1939			

Nr.	Name	Eintritt	Nr.	Name	Eintritt

Nr.	Name	Eintritt	Nr.	Name	Eintritt
II. Techniker.					
A. Färbereitechniker.					
1	W. Prinz	1. Juli 1901			
2	G. Doerr	1. April 1907			
3	Karl Dankert (Höchst)	1. April 1908			
4	F. Kohl (Mainkur)	11. Juni 1908			
5	W. Schuster	1. Juli 1909			
6	Kurt Thierfelder (Uerdingen)	15. April 1911			
7	Max Klug (Mainkur)	6. Dezember 1916			
8	A. Schneevoigt	1. Mai 1919			
9	Otto Markgraf (Agfa)	15. April 1920			
10	R. Richter (Höchst)	8. Mai 1920			
11	F. Dotzel (Höchst)	10. Januar 1921			
12	A. Groh (Offenbach)	5. Januar 1922			
13	H. Merklinghaus	1. Februar 1922			
14	W. Neubert	1. April 1922			
15	Erhard Schaefer (Offenbach)	1. Juni 1922			
16	K. Morweiser	6. November 1922			
17	H. Sternitzki	3. April 1923			
18	K. Bauder	1. Mai 1923			
19	G. Blaser	1. Januar 1924			
20	Fr. Kähne	1. Februar 1924			
21	F. Kuntze	1. Juni 1925			
22	L. Cantzler	1. Januar 1927			
23	J. Franz	1. Januar 1927			
24	W. Weber	1. Oktober 1928			
25	Heinr. Kobbe (Leverkusen)	1. Januar 1929			
26	D. v. Artner	1. April 1929			
27	K. Freund (Höchst)	28. Oktober 1929			
28	R. Linke	1. August 1933			
29	H. Schermer	3. April 1934			
30	H. Hintze	1. September 1934			
31	F. Krauß	1. Juni 1935			
32	C. Eichstädt	15. Juni 1936			
33	Herm. Pumm	1. Februar 1937			
34	Fr. Mayer	1. Juli 1937			
35	Edg. Dahlmann	1. August 1937			
36	W. Krause	1. Oktober 1937			
37	Gust. Böhmer	1. April 1939			
38	Jupp Pieper	1. Mai 1939			

Nr.	Name	Eintritt	Nr.	Name	Eintritt

Nr.	Name	Eintritt	Nr.	Name	Eintritt
B. Chemische Techniker.					
1	Konrad Gabel (Apotheker) . . .	1. März 1926			
2	Peter Schindler	1. Juli 1927			

Nr.	Name	Eintritt	Nr.	Name	Eintritt
C. Landwirtschaftliche Techniker.					
1	Georg Grabert (Breslau)	1. Januar 1921			
2	Albert Schäfer (Li'hof)	2. Juli 1921			
3	Franz Mappes (Dipl.-Gartenbauinspektor Li'hof)	15. Februar 1923			
4	Max Richter	16. Dezember 1923			
5	Harry Schwerduth (Königsberg)	15. April 1927			
6	Paul Pehl (Saatzuchtleiter Li'hof)	17. Juni 1936			
7	Johann Köppe (Gartenbau-techniker Güstrow)	1. November 1937			

B. Alphabetisch geordnet.

Name	Nr.	Abteilung	Name	Nr.	Abteilung
I. Chemiker, Physiker, Botaniker, Mineralogen, Bakteriologen, Mediziner, Dipl.-Landwirte in Ludwigshafen, Oppau, Merseburg, Schkopau, Hüls, Holten, Zweckel, Berlin, Emsen, Karlsruhe, Frose, Gapel und in den auswärtigen Vertretungen.					
Abrahamczik, Dr. Ernst	970	Ammoniaklaboratorium	Armbruster, Dr. Rich.	859	Hauptlaboratorium
Acker, Dr. Hans	392	Stickst.-Abt., Salzbetriebe	Arnim, Dr. Karl	757	Alizarin-Abt., Fabrikation
Ackermann, Dr. Karl (Physiker)	430	Techn. Abt., Betriebskontr.	Arnold, Dr. med. Hch. (Arzt)	108	Merseburg
Adam, Dr. Wilhelm	906	Schkopau	Aschenbrenner, Dr. Joseph	689	L-K-Abt.
Ahlers, Dr. Wilhelm	8	Alizarin-Abt., Wiss. Labor.	Aschenbrenner, Dr. Michael	484	Ammoniaklaboratorium
Albrecht, Dr. Heinr.	548	Schkopau	Asendorf, Dr. Erich	1025	Hauptlaboratorium
Alles, Dr. Richard	206	Color. Abt., Ledertechn. Abt.	Asinger, Dr. Friedr.	861	Merseburg, Versuchslabor.
Alt, Dr. Wolfgang	707	Hauptlaboratorium	Assmann, Dr. Peter	328	Ammoniaklaboratorium
Amende, Dr. Joachim	671	Color. Abt., Textilhilfsmittel	Auerhahn, Dr. Albert	194	Stickst.-Abt., Hochspann.-Vers.
Anacker, Dr. Karl	133	Color. Abt., Textil-Abteilung	Augsten, Dr. Rudolf	365	Merseburg, Braunkohlenvergasung
Andres, Dr. Arthur	43	Alizar.-Abt., Fabrikation	Aurnhammer, Dr. Robert	738	Zwipro-Abt., Taniganlabor.
Andrussow, Dr. Leonid	470	Ammoniaklaboratorium			
Anthes, Dr. Eugen	51	Stickst.-Abt., Hochdruckvers.	Baacke, Reinhold (Dipl.-Landw.)	94	Landw. Abt., Landw. Beratungsstelle Hannover
Anton, Dr. Ernst	649	Alizarin-Abt., Wiss. Labor.	Bähr, Dr. Hans	485	Stickst.-Abt., Hochdr.-Vers.
Apel, Dr. Alfons	633	L-K-Abt.	Baerwind, Dr. Hans	634	Merseburg, Salpeterfabrik
Apel, Dr. Kurt	217	Merseburg, Materialprüfung	Baetz, Dr. Gottwald	366	Stickst.-Abt., Kalkammoniakfabrikation
Appel, Dr. Hans	683	Ammoniaklaboratorium	Bäumler, Dr. Rudolf	756	Zwipro-Abt., T-H-Abt.
Appenzeller, Dr. Ernst	24	Zwipro-Abt., stellv. Abteilungsleiter	*Balz, Dr. Otto	89	Stickst.-Abt. Op., Nitrophoskafabr.

Name	Nr.	Abteilung	Name	Nr.	Abteilung
v. Bank, Dr. Georg	1029	Hauptlaboratorium	Behringer, Dr. Karl	441	Color. Abt., Lacktechn. Abt.
Bartelt, Dr. Otto (Physiker)	695	Techn. Abt., Betr.-Kontr.	Bemmann, Dr. Rudolf	704	Merseburg, Hydrierung
Bartholomé, Dr. Ernst	920	Ammoniaklaboratorium	Benedict, Dr. Otto	515	Alizarin-Abt., Wiss. Labor.
Battig, Dr. Karl	227	Color. Abt., Ledertechn. Abt.	Bergdoll, Dr. Robert	139	Zwipro-Abt., Benzol, Nitro- bezol, Kunstharzfabr.
Bauer, Dr. Erwin	1053	Hauptlaboratorium	Berge, Dr. Paul	40	Azo-Abt., Echtdeckfarben- Fabrikation
*Baumann, Dr. Arthur	49	Leiter der Zwischenprodukten- Abteilung	Berger, Dr. Erich	734	Schkopau
Baumann, Dr. Frdr.	137	Merseburg, Kontaktwasser- stofffabrikation	Berger, Dr. Gerhard	647	Ammoniaklaboratorium
*Baumann, Dr. Paul (Physiker)	234	Hüls	Berger, Dr.,Heinr.	869	Color. Abt., Kuro
v. Baumbach, Dr. Hans Heinr.	616	Merseburg, Abt. für Wirt- schaftlichkeitsprüfung	Bergmann, Dr. Friedr. (Physiker)	410	Ammoniaklaboratorium
Baumeister, Dr. Wilh.	687	Ammoniaklaboratorium	Berndt, Dr. Fritz	461	Merseburg, Kontaktfabrikation
Baur, Dr. Karl	347	L-K-Abt.	Berns, Dr. Gerhard	74	Merseburg, Analyt. Labor.
Bayer, Dr. Josef	87	Anorg. Abt., Schwefelsäure- Fabr. Nord	Bernzott, Dr. Herm.	331	Merseburg, Hydrierung
Beck, Dr. Arthur	450	Alizarin-Abt., Fabrikation	Berthold, Dr. Erich	388	Alizarin-Abt., Wiss. Labor.
Beck, Dr. Christof	41	Stickst.-Abt., Salpetersäure- Konz.	Bertl, Dr. Max	716	Alizarin-Abt., Wiss. Labor.
Beck, Dr. Julius	414	Ammoniaklaboratorium	Bertram, Dr. August	944	Ammoniaklaboratorium
Becke, Dr. Fritz	938	Ammoniaklaboratorium	Bettag, Dr. Ludwig	203	Azo-Abt., Azolabor. II
Becker, Dr. Rudolf	672	Stickst.-Abt., Hochdruckvers.	*Biederbeck, Dr. Albert (Dipl.-Landw.)	245	Landw. Abt. Ludwigshafen
Becker, Dr. Walter	225	Alizarin-Abt., Fabrikation	Biller, Dr. Hans	775	Trifarben-Abt., Trifarbenlabor.
Becker, Dr. Willy	293	Merseburg, Hydrierung	Binkele, Dr. Heinr.	968	Hauptlaboratorium
Behrens, Dr. Hans	1034	Schkopau	Blankenhorn, Dr. Hugo	52	Stickst.-Abt., Spartenbüro I

*) Prokuristen.

Name	Nr.	Abteilung	Name	Nr.	Abteilung
Bloss, Dr. Christian	140	Stickst.-Abt., Kalksalpeter- fabrikation	Brill, Dr. Rudolf	231	Ammoniaklaboratorium
v. Bock, Dr. Bernd	507	Zwipro-Abt., T-H-Abt.	Brode, Dr. Hans (Physiker)	1064	Ammoniaklaboratorium
Böck, Dr. Erich	966	Merseburg, Versuchslabor.	Broich, Dr. Franz	612	Schkopau
Böhm, Dr. Hans	815	Ammoniaklaboratorium	Bruck, Dr. Walter	18	Alizarin-Abt., Wiss. Labor.
Boehme, Gerold (Dipl.-Landw.)	141	Landw. Beratungsst. Weimar	Brüde, Dr. Gerhard	242	Merseburg, Versuchslabor.
Böhner, Dr. Georg	235	Alizarin-Abt., Fabrikation	Bub, Dr. Leopold	144	Hüls
Boente, Dr. Leo	696	Stickst.-Abt., Hochdruckvers.	Buchholz, Dr. Karl	1041	Hauptlaboratorium
Boesler, Dr. Walter	29	Merseburg, Hydrierung	Buchwald, Dr. Reinh.	564	Color. Abt., Lacktechn. Abt.
Böttcher, Dr. Hans	794	Alizarin-Abt., Wiss. Labor.	Buckmiller, Dr. Harold	1046	Anorg. Abt., Anorg. Labor.
Bolzau, Dr. Werner	939	Color. Abt., Lacktechn. Abt.	Buddenberg, Dr. Otto	494	Stickst.-Abt., Nickelfabr. Carbo-N-Fabr.
Bonstedt, Dr. Kurt	601	Hüls	Bückert, Dr. Hanns (Physiker)	510	Hüls
Bossert, Dr. Karl	651	Stickst.-Abt., Butylfabr.	**Bülow, Dr. Wolfgang	278	L-K-Abt., stellv. Abteilungs- leiter
Bott, Dr. Jos. (Phys.)	1063	Techn. Abt., Betr.-Kontr.	Bünger, Dr. Johannes	321	Merseburg, Materialprüfung
Boyé, Dr. med. Karl (Arzt)	4	Dannenfels	Bueren, Dr. Hans	805	Stickst.-Abt., Hochdruckvers.
Brandl, Dr. Friedr.	440	Merseburg, Abt. f. Wirtschaft- lichkeitsprüfung	Büttgenbach, Dr. Erich	459	Hüls
Braun, Dr. Karl	723	Ammoniaklaboratorium	Burgard, Dr. Adolf	737	L-K-Abt.
Braun, Dr. Willy	638	Alizarin-Abt., Wiss. Labor.	Burger, Dr. Bruno	125	Alizarin-Abt., Fabrikation
Braus, Dr. Karl	541	Merseburg, z. Zt. Japan	Burian, Dr. Otto	1059	Stickst.-Abt., Hochdruckvers.
Brecht, Dr. Wilh.	900	Merseburg, Hydrierung	Bürkert, Dr. Egon	168	Color. Abt., Lacktechn. Abt.
Breuers, Dr. Wilh.	558	Schkopau	Buschmann, Dr. Hans	551a	Schkopau

**) Handlungsbevollmächtigte

Name	Nr.	Abteilung	Name	Nr.	Abteilung
Callisen, Dr. Fritz-Inger (Phys.)	964	Zwipro-Abt., Physikal. Labor.	Dally, Dr. Martin	342	Merseburg, Methanoldest.
Callsen, Hellmuth (Dipl.-Landw.)	697	Landw. Beratungsstelle Kiel	Daniel, Dr. Walter	526	Stickst.-Abt., Kokerei-D-Vers.
Cantzier, Dr. Adolf	272	Stickst.-Abt., Kokereidestill-Vers.	Danilof, Dr. Hildegard	539	Patent-Abteilung
Chall, Dr. Paul	542	Werk Frose	Danz, Dr. Willi	915	Anorg. Abt., Anorg. Labor.
Christ, Dr. Bruno	228	L-K-Abt.	Daur, Dr. Theodor	1057	Stickst.-Abt., Kokerei-D-Vers.
Christmann, Dr. Fritz	332	Stickst.-Abt., Hochdruckvers.	Daumiller, Dr. Günther	960	Hauptlaboratorium
Christoph, Dr. Karl (Dipl.-Landw.)	571	Landw. Beratungsstelle Oldenburg	Debus, Dr. Max	718	Alizarin-Abt., Fabrikation
Claren, Dr. Otto Bernd	719	Ammoniaklaboratorium	v. Dechend, Dr. Grete	210	Ammoniaklaboratorium
Classen, Dr. Walter	274	Ammoniaklabor., Analyt. Lab.	Dehnert, Dr. Heinr.	544	Schkopau
Conrad, Dr. Joh.	584	Anorg. Abt., Blankit-Fabr.	Deichmann, Dr. Erich (Dipl.-Landw.)	660	Landw. Abt. Ludwigshafen
Conrad, Dr. Richard (Physiker)	376	Ammoniaklaboratorium	Deiters, Dr. Wilh.	608	Merseburg, Hydrierung
Cornely, Berthold (Dipl.-Ing.)	128	Color. Abt., Papiertechn. Abt.	Denner, Dr. Heinr.	659	L-K-Abt.
Corr, Dr. Hubert	648	Stickst.-Abt., Hochdr.-Vers.	Denninger, Dr. Robert	98	L-K-Abt., Kautschukfabrik.
Craemer, Dr. Karl	816	Color. Abt., Textil	Diebold, Dr. Adolf	749	Azo-Abt., Azolabor. II
Curs, Dr. Alfred	226	Stickst.-Abt., Braunoxyd	Diehm, Dr. med. Loth. (Arzt)	902	Merseburg
Cyriax, Dr. Bernhard	725	Color. Abt., Lackrohstofflabor.	Diekmann, Dr. Heinr.	362	Vermittlungsstelle Berlin
v. Czetsch, Dr. Herm. Ritter	740	Biolaboratorium	Dietrich, Dr. Curt	97	Merseburg, Salpeterfabr.
Cuntze, Dr. Walter	917	Hüls	Dietrich, Dr. Wilhelm	534	Hüls
			Dimroth, Dr. Herm.	555	Trifarben-Abt., Auraminlabor.

Name	Nr.	Abteilung	Name	Nr.	Abteilung
Dippold, Dr. Helmut	1054	Hauptlaboratorium	Ebner, Dr. Heinz	994	Stickst.-Abt., Hochdruckvers.
Disselhof, Dr. Helmut	705	Color. Abt., Lackrohstoffe	Ebster, Dr. Franz	998	Werk Frose
Dittus, Dr. Georg	803	L-K-Abt.	Eck, Dr. Hubert	837	Schkopau
Dittrich, Dr. Heinr.	1056	Anorg. Abt., Anorg. Labor.	Eckardt, Dr. Alfred	12	Color. Abt., Ledertechn. Abt.
Döllein, Dr. Valentin	406	Merseburg, Hydrierung	Eckardt, Dr. Wilh.	839	Anorg. Abt., Chlorbetr.
Dohna, Dr. Ruth Gräfin zu	981	L-K-Abt., Vorz. Dir. Ambros	Eckert, Dr. Ernst	983	Stickst.-Abt., Eisenpulverfabr.
Donath, Dr. Ernst	424	Stickst.-Abt., Hochdruckvers.	Eckhard, Dr. Herm.	315	Merseburg, Abt. f. Wirtschaftlichkeitsprüfung
Dornheim, Dr. Otto	940	Hauptlaboratorium	Eggert, Dr. Adolf (Physiker)	195	Zwipro-Abt., Physik. Labor.
Dorrer, Dr. Eugen	487	Schkopau	Egner, Dr. Max	122	Color. Abt., Ledertechn. Abt.
Dorrer, Dr. Otto	629	Schkopau	Ehrhard, Dr. Ludwig	185	Alizarin-Abt., Wiss. Labor.
Dorsch, Dr. Hans	525	Merseburg, Kesselspeisewasserreinigung	Ehrhardt, Dr. Alfred	165	Alizarin-Abt., Wiss. Labor.
Drexler, Dr. Franz (Mineraloge)	451	Ammoniaklaboratorium	Ehrmann, Dr. Kurt	801	Stickstoff-Abt., Hochdr.-Vers.
Droßbach, Dr. Otto	167	L-K-Abt.	Eichel, Dr. Helmut	726	Schkopau
Dürr, Dr. Felix	367	Ammoniaklaboratorium	Eichholz, Dr. Willy	344	Alizarin-Abt., Wiss. Labor.
Duftschild, Dr. Frz.	411	Stickst.-Abt., Generator-Vers.	Eichler, Dr. Edwin	863	L-K-Abt.
			Eichler, Dr. Theodor	33	Zwipro-Abt., Naphtol-Amidophenolfabrikation
Ebbinghaus, Dr. Edgar (Physiker)	788	Techn. Abt., Betr.-Kontrolle	Eilers, Dr. Hajo	896	Schkopau
Ebel, Dr. Friedrich	591	Hauptlaboratorium	Eisele, Dr. Julius	314	Color. Abt., Textil-Abt.
Eberhardt, Dr. Ernst	3	Stickst.-Abt., Hochspann-Vers.	Eisenhut, Dr. August	116	Stickst.-Abt., Hochdruckvers.
Ebert, Dr. Georg	42	L-K-Abt., Kautschukfabrik.	*Eisenhut, Dr. Otto (Physiker)	164	Ammoniaklaboratorium

Name	Nr.	Abteilung	Name	Nr.	Abteilung
Eisfeld, Dr. Kurt	566	L-K-Abt.	Feller, Dr. Albert	236	Holtzen
Eissner, Dr. Willy (Min.)	183	Stickstoff-Abt., Salzbetr.	Felber, Dr. Georg (Dipl.-Landw.)	675	Landw. Beratungsstelle Königsberg i. Pr.
Eistert, Dr. Bernd	565	Trifarben-Abt., Trifarbenlab.	Felzmann, Dr. Karl	283	Color. Abt., Ledertechn. Abt.
Emmer, Dr. Hans	148	Alizarin-Abt., Fabrikation	Ferrares, Dr. Oskar	1022	Hauptlaboratorium
Ender, Dr. Willibald	668	Color. Abt., Textilhilfsm.-Abt.	Fick, Dr. Reinhold	81	Anorgan. Abt., Cyannatrium-Fabr.
Engel, Dr. Hans	402	Patent-Abt.	Fikentscher, Dr. Hans	309	Hauptlaboratorium
Engel, Hans (Dipl.-Landw.)	764	Landw. Beratungsstelle Halle	Fischer, Dr. Heinrich	233	Zwipro-Abt., Phthalsäure-fabrikation
Engels, Dr. Wilhelm	517	Color. Abt., Textil	Fischer, Dr. Jos.	899	Schkopau
Ernst, Dr. Albert (Physiker)	92	Techn. Abt., Betr.-Kontrolle	Fischer, Dr. Kurt	457	Merseburg, Isobutylverarb.
Ertel, Dr. Ludwig	615	Ammoniaklaboratorium	Fischer, Dr. Theodor	907	Schkopau
Ester, Dr. Ludwig	232	Merseburg, Hydrierung	Fischer, Dr. Wilh. Jak.	184	Alizarin-Abt., Fabrikation
Eyber, Dr. Gerhard	643	Merseburg, Alkacid-Anlagen	v. Fleischbein, Dr. Walter	403	Werk Gapel Nord
Eyer, Dr. Carl	25	Stickst.-Abt., Niederdruck-versuchslabor.	Flemming, Dr. Walter	435	Ammoniaklaboratorium
Faber, Dr. Walter	761	Ammoniaklaboratorium	Flesch, Dr. Wilh.	750	Stickst.-Abt., Generatorvers.
*Fahr, Dr. Rudolf	397	I. G. Berlin	Flickinger, Dr. Erich	1028	Hauptlaboratorium
Fahrenhorst, Dr. Heinz	892	Stickst.-Abt., Plastopal-Fabr.	Flieg, Dr. Oskar (Biochemiker)	171	Landw. Versuchsstation L'hof
Faust, Dr. Willy	873	Color. Abt., Textilhilfsmittel	Frank, Dr. Walter	579	L-K-Abt.
Fehrenbach, Dr. Karl	650	Stickst.-Abt., Hochdruckvers.	Franke, Dr. Walter I	684	Hüls
Feiler, Dr. Paul	296	Stickst.-Abt., Kohlenwasserstoffversuche	Franke, Dr. Walter II	690	Color. Abt., Lacktechn. Abt.
			Franzen, Dr. Hans	417	Stickst.-Abt., Generatorvers.

*) Prokuristen.

Name	Nr.	Abteilung	Name	Nr.	Abteilung
Free, Dr. Gerhard	870	Stickst.-Abt., Hochdruckvers.	Gänicke, Dr. Konrad	972	Merseburg, Versuchslabor.
Freiensehner, Dr. Hans	728	Patent-Abt.	Gäth, Dr. Rudolf	885	Hauptlaboratorium
Freytag, Dr. Adolf	717	Zwipro-Abt., Phthalsäure-Lab.	Garbsch, Dr. Paul	545	Hauptlaboratorium
Frick, Dr. Reinhold	368	Merseburg, Methanolfabrik	Gassenmeyer, Dr. Ernst	1027	Hauptlaboratorium
Fried, Dr. Fritz	431	Ammoniaklaboratorium	Gaulrapp, Dr. Karl (Physiker)	821	Merseburg, Betriebskontrolle
Friederich, Dr. Herb.	1040	Hauptlaboratorium	Gaus, Dr. Willi	940	Hauptlaboratorium
Friederici, Dr. Ludw.	158	Stickst.-Abt., Schwefelreinig.	Geber, Fritz (Dipl.-Landw.)	75	Landw. Beratungsstelle Ludwigshafen
v. Friedolsheim, Dr. Adolf	519	Merseburg, Sauerstoffabr.	Gehrmann, Dr. Erwin (Dipl.-Landw.)	588	Landw. Abt. Lu
Friedrichsen, Dr. Wilh.	682	Stickst.-Abt., Crackversuche	Geisel, Dr. Wilhelm	221	Stickst.-Abt., Harnstoff
Fries, Dr. Friedr. August	373	Hüls	Geiss, Dr. Walfer (Physiker)	1004	Hüls
Fritsch, Rudolf (Dipl.-Landw.)	433	Landw. Beratungsst. Güstrow	Geissler, Dr. Friedr.	286	Stickst.-Abt., Hochdruckvers.
Fritsche, Dr. Wolfram	947	Merseburg, Abt. f. Wirtschaftlichkeitsprüfung	Gericke, Dr. Paul-Hermann	620	Merseburg, Aethanverarbeitg.
Fröhlich, Dr. Hans Joachim	784	Merseburg, Sulfatfabrik	Gerloff, Dr. Ulrich	842	Color. Abt., Ledertechn. Abt.
Fromherz, Dr. Hans	867	Stickst.-Abt., Hochdruckvers.	Germann, Dr. Emil	522	Ammoniaklaboratorium
v. Fünér, Dr. Wilhelm	643	Stickst.-Abt., Hochdruckvers.	Gesing, Dr. Richard	16	Stickst.-Abt., Hochdruckvers.
Fürhäuser, Dr. Fritz	985	Hauptlaboratorium	Gieg, Dr. Wilhelm	181	Stickst.-Abt., Hochdruckvers.
Fürst, Dr. Ernst	887	Stickst.-Abt., Hochdruckvers.	Gielen, Charles (Dipl.-Ing.)	199	Color. Abt., Ledertechn. Abt.
Funcke, Dr. Friedrich	129	Alizarin-Abt., Wiss. Labor.	*Giesen, Dr. Johann	208	Merseburg, Organ. Betriebe
Funk, Dr. Hans (Physiker)	673	Techn. Abt., Materialprüfung	Giller, Dr. Fritz	200	Stickst.-Abt., Schwefelabsorpt.
Funke, Dr. Konrad	776	Ammoniaklaboratorium	Glitz, Hubert (Dipl.-Landw.)	848	Landw. Beratungsstelle Oldenburg

*) Prokuristen.

Name	Nr.	Abteilung	Name	Nr.	Abteilung
*Gloth, Dr. Waldemar	109	Stickst.-Abt., Gasfabrik	Grimm, Dr. Hermann	831	Merseburg, Schwefelwasserstoffbetr.
Gmelin, Dr. Paul (Physiker)	27	Techn. Abt., Betriebskontr.	Groger, Dr. Rudolf	667	Merseburg, Abt. f. Wirtschaftlichkeitsprüfung
Goebel, Dr. Siebert	799	L-K-Abt.	Groh, Dr. Adam Werner	455	Landw. Abt., Landw. Beratungsstelle Berlin
*Göggel, Dr. Karl (Physiker)	138	Stickst. Abt., Ammoniakfabr.	Groß, Georg Wilh (Dipl. Landw.)	132	Landw. Beratungsst. Lu
Göhre, Dr. Otto	425	Stickst. Abt., Hochdruckvers.	Groß, Dr. Hans (Physiker)	800	Ammoniaklaboratorium
Görges, Paul (Dipl.-Landw.)	177	Landw. Abt., Landw. Beratungsstelle Kassel	Groß, Dr. Walter	248	Merseburg, Hochdruckvers.-Labor.
Götz, Dr. Friedr.	333	Merseburg, Patentbüro	Grosse, Dr. Arno	587	Biolaboratorium
Götz, Dr. Theodor	733	Zwipro-Abt., Basenfabrik	Grosskinsky, Dr. Otto	486	Schkopau
Gräfinger, Dr. Gerhard	774	Hauptlaboratorium	Gruber, Berthold, Ökonomierat (Dipl.-Landw.)		Landw. Abt., Landw. Beratungsstelle Nürnberg
Graf, Dr. Fritz	445	Ammoniaklaboratorium	Gruber, Dr. Max	502	Schkopau
Grasshof, Dr. Herbert	797	Stickst.-Abt., Butylfabr.	Günther, Dr. Gerhard	993	Stickst.-Abt., Hochdruckvers.
Grassl, Dr. Georg	341	Stickst. Abt., Hochdruckvers.	Günther, Dr. Max	520	Stickst.-Abt., Formamid-Fabr.
Grassner, Dr. Friedr.	204	Ammoniaklabor., Analyt. Lab.	Günther, Dr. Paul	941	L-K-Abt.
Grassow, Dr. Fritz	984	Dir. Büro Sparte I (Berlin)	Güterbok, Dr. Heim.	639	Stickst.-Abt., Kokerei-D-Vers.
Grenacher, Dr. Max (Physiker)	384	Merseburg, Betriebskontrolle	Gumlich, Dr. Walter	635a	Hüls
Grether, Dr. Walter (Physiker)	778	Ammoniaklaboratorium	Gutermann, Richard (Dipl. Landw.)	605	Landw. Abt. Lu
Griesshaber, Dr. Herbert	1047	Hauptlaboratorium	Guthke, Dr. Friedr. Wilh.	338	Zwipro-Abt., Taniganlabor.
**Grimm, Dr. Albert	857	Schkopau			
Grimm, Dr. Heinrich	954	Ammoniaklaboratorium			

*) Prokuristen.

**) Handlungsbevollmächtigte.

Name	Nr.	Abteilung	Name	Nr.	Abteilung
Haag, Dr. Walther	436	Hüls	Hamprecht, Dr. Günther	420	Stickst.-Abt., Carbo-N-Fabrik
Haag, Dr. Wolfgang	385	Stickst.-Abt., Ölfabrikation	Hanisch, Dr. Helmut	418	Merseburg, Organ. Betriebe
Haak, Dr. Bodo	62	Merseburg, Aminfabrik	Hansen, Dr. Otto	630	Color. Abt., Papiertechn. Abt.
Haarer, Dr. Erich	760	Ammoniaklaboratorium	Hantge, Dr. Ernst	182	Ammoniaklaboratorium
Haase, Dr. Rudolf	969	Ammoniaklaboratorium	Hanusch, Dr. Fritz	886	L-K-Abt.
Haberl, Dr. Karl (Physiker)	685	Hüls	Harder, Dr. Max	524	Ammoniaklaboratorium
Haefelin, Dr. Gerhard	186	Direktions-Abt. T	v. Hartmann, Dr. Gust. (Physiker)	898	Stickst.-Abt., Hochdruckvers.
Hähnel, Dr. Gerhard	355	Merseburg, Hydrierung	Hartmann, Dr. Hans	437	Ammoniaklaboratorium
Haensel, Dr. med. Günther (Arzt)	948	Merseburg	Hasenclever, Dr. Rob.	389	Zweckel
Häuber, Dr. Hans	150	Stickst.-Abt., Kohlenwasserstoffversuche	Haubach, Dr. Ferd.	300	Ammoniaklaboratorium
Hagen, Dr. Gustav	758	L-K-Abt.	Haufe, Dr. Walfried	796	Schkopau
Hagen, Dr. Werner	865	Stickst.-Abt., Wasserstoffvers.	Hausdörfer, Dr. Hch.	427	L-K-Abt., Kautschuklabor.
Hagenmüller, Dr. Kurt	1031	Color. Abt., Kuro	Haußmann, Dr. Hans	423	Hauptlaboratorium
Hahn, Dr. Josef (Physiker)	339	Techn. Abt., Betr.-Schlosserei	Havemann, Dr. Hinr.	676	Merseburg, Entphenolung
Hahn, Dr. Walter	511	Merseburg, Hydrierung	v. Hayek, Dr. Erich	916	Merseburg, Abt. f. Wirtschaftlichkeitsprüfung
Halle, Dr. Friedrich	714	Ammoniaklaboratorium	Hecht, Dr. Otto	713	Hauptlaboratorium
Haller, Dr. Wilhelm	261	Merseburg, Gasfabrik	Hegge, Dr. Heinrich	123	Merseburg, Wasserstoffreinig.
Hamacher, Dr. Heinr.	377	Stickst.-Abt., Nitrophoska	Heidensleben, Dr. Charlotte	793	Color. Abt., Textilhilfsm.-Abt.
Hamsch, Dr. Otto	161	L-K-Abt.	Heintz, Dr. Kurt	911	L-K-Abt.
Hammerschmid, Dr. Herbert	657	Ammoniaklaboratorium	Heinze, Dr. Fritz	93	Zwipro-Abt., Amidosäurefabr.

Name	Nr.	Abteilung
Hengstenberg, Dr. Jos. (Pharmak.)	540	Zwipro-Abt., Physikal. Labor
Hill, Dr. Ludwig	700	Merseburg, Sulfatbetr.
Hill, Dr. Emil	992	Merseburg, Versuchslabor.

Name	Nr.	Abteilung	Name	Nr.	Abteilung
Hühn, Dr. Werner	698	Anorg. Abt., Anorg. Labor.	Hühn, Dr. Werner	698	Anorg. Abt., Anorg. Labor.
Hummel, Dr. Georg	562	Ammoniaklaboratorium	Hummel, Dr. Georg	562	Ammoniaklaboratorium
Huppert, Dr. Valentin (Dipl.-Landw.)	395	Landw. Beratungsstelle Bonn	Huppert, Dr. Valentin (Dipl.-Landw.)	395	Landw. Beratungsstelle Bonn
Hutter, Dr. Karl	580	Zwipro-Abt., Phthalsäurelab.	Hutter, Dr. Karl	580	Zwipro-Abt., Phthalsäurelab.
Immel, Dr. Adam	440	Anorg. Abt., Schwefelsäure-Fabr.	Immel, Dr. Adam	440	Anorg. Abt., Schwefelsäure-Fabr.
Immendorfer, Dr. Eugen	271	Color. Abt., Ledertechn. Abt.	Immendorfer, Dr. Eugen	271	Color. Abt., Ledertechn. Abt.
Indest, Dr. Heinz	880	Stickst. Abt., Butylfabr.	Indest, Dr. Heinz	880	Stickst. Abt., Butylfabr.
Holm, Dr. Erich (Physiker)	448	Merseburg, Betriebskontrolle	Holm, Dr. Erich (Physiker)	448	Merseburg, Betriebskontrolle
Holsten, Dr. Hermann	391	L-K-Abt.	Holsten, Dr. Hermann	391	L-K-Abt.
Jacobi, Dr. Bernhard	585	L-K-Abt.	Jacobi, Dr. Bernhard	585	L-K-Abt.
Jacobi, Dr. Helmut	834	Ammoniaklaboratorium	Jacobi, Dr. Helmut	834	Ammoniaklaboratorium
Jacobi, Dr. Karl Rud.	607	Azo Abt., Azolabor. II	Jacobi, Dr. Karl Rud.	607	Azo Abt., Azolabor. II
Jacobs, Dr. Erich	396	Merseburg, Hydrierung	Jacobs, Dr. Erich	396	Merseburg, Hydrierung
Jackh, Dr. Rudolf	580	Patent Abt.	Jackh, Dr. Rudolf	580	Patent Abt.
Jackh, Dr. Wolfgang	480	Stickst.-Abt., Hochdruckvers.	Jackh, Dr. Wolfgang	480	Stickst.-Abt., Hochdruckvers.
Jagemann, Dr. Walter	884	Merseburg, Isobutylöl-verarbeitung	Jagemann, Dr. Walter	884	Merseburg, Isobutylöl-verarbeitung
Jagla, Dr. Elly	472	Stickst.-Abt., Salpeters. Konz.	Jagla, Dr. Elly	472	Stickst.-Abt., Salpeters. Konz.
Jahstorfer, Dr. Mich.	374	Ammoniaklaboratorium	Jahstorfer, Dr. Mich.	374	Ammoniaklaboratorium
Jannek, Dr. Josef	80	Ammoniaklaboratorium	Jannek, Dr. Josef	80	Ammoniaklaboratorium
Janson, Dr. Alfons	748	Anorg. Abt., Blankit-Fabr.	Janson, Dr. Alfons	748	Anorg. Abt., Blankit-Fabr.

Name	Nr.	Abteilung
Meyer, Dr. Paul	101	Merseburg, Schmieröltechnik.
Meyer, Dr. Paul	102	Merseburg, Abt. Gasfabrik
Meyer, Dr. Paul	103	Merseburg, Wiss. Labor.
Meyer, Dr. Paul	104	Merseburg, Druckvers.
Meyer, Dr. Paul	105	Merseburg, Lab.-Betr.
Meyer, Dr. Paul	106	Merseburg, Abt. Nitrophoska-
Meyer, Dr. Paul	107	Merseburg, Laboratorium
Meyer, Dr. Paul	108	Merseburg, Hauptlaboratorium
Meisenheimer, Dr. Klaus	792	Ammoniaklaboratorium
Meiser, Dr. Walter	109	Merseburg, Sulfatfabrik
Meiser, Dr. Walter	110	Merseburg, Laboratorium
Meiser, Dr. Walter	111	Merseburg, Hochdruckvers.
Meyer, Dr. Paul	112	Merseburg, Land
Meyer, Dr. Paul	113	Merseburg, Labor.
Meyer, Dr. Paul	114	Merseburg, Laboratorium
Meyer, Dr. Paul	115	Merseburg, Lab. I
Meyer, Dr. Paul	116	Merseburg, Abt. C

Name	Nr.	Abteilung	Name	Nr.	Abteilung
	724	Biolaboratorium	v. Nagel, Dr. Alfred	432	Ammoniaklaboratorium
	121	Luftschutz	Naumann, Dr. Max	505	Stickst.-Abt., Ammoniak-Fabr.
	143	Color. Abt., Textil-Abt.	Nebe, Dr. Erich	1052	Ammoniaklaboratorium
	220	Merseburg, Chem. Lab.	Neber, Dr. Max	813	Ammoniaklaboratorium
	221	Merseburg, Chem. Lab.	Neresheimer, Dr. Heinz	14	Alizarin-Abt., Wiss. Labor.
	222	Merseburg, Chem. Lab.	Neukirch, Dr. Eberh.	340	Vermittlungsstelle Berlin
	223	Merseburg, Chem. Lab.	Neumann, Dr. Ludw.	102	Azo-Abt., Azolabor. II
	1000	Merseburg, Versuchslabor	Nicolai, Dr. Fritz	145	L-K-Abt.
Müller, Dr. Otto	37	Zwipro-Abt., Benzo-Nitro- benzol, Kunstharzfabr.	Nicolay, Dr. Ferd.	532	Color. Abt., Ledertechn. Abt.
Müller, Dr. Rudolf	452	Stickst.-Abt., Hochdruckvers.	Niemann, Dr. Georg	304	Hauptlaboratorium
	111	Merseburg	Nienburg, Dr. Haus	610	Ammoniaklaboratorium
	112	Merseburg	Nitzschke, Dr. Oswin	170	Hüls
	113	Merseburg, Fabrikation	Nold, Dr. Eberhard	836	Zwipro-Abt., T-H-Abt.
	114	Merseburg	Nonnenmacher, Dr. Helmuth	1044	Stickst.-Abt., Hochdruckvers.
	115	Merseburg, Abt. I. Wirtschaft Einkaufsprüfung	Nothdurft, Dr. Walter (Physiker)	880	Techn. Abt., Betriebskontrolle
	116	Merseburg, Organ. Betr. Lab.	Nottes, Dr. Günther	1009	Merseburg, Versuchslabor.
	117	Merseburg, Abt. Textil			
	100	Merseburg z. Zt Japan			
	118	Merseburg, Chem. Lab. München	Ober, Dr. Ernst	249	Merseburg, Hydrierung
	119	Merseburg, Chem. Lab. München	Oestreicher, Dr. Ernst	932	Stickst.-Abt., Eisenpulverfabr.
	120	Merseburg, Chem. Lab. München	Oettinger, Dr. Willi	803	Stickst.-Abt., Hochdruckvers.

Name	Nr.	Abteilung
		Ammoniaklaboratorium
		Stickst.-Abt., Stuttgarter
		Merseburg. Lab.
		Stickst.-Abt., Lackrohstoff Lab.
		Stickst.-Abt., Lacktechn. Abt.
		Merseburg, Kontakfgasreinigung
		Stickst.-Abt., Hochdruckvers.
Robmann, Dr. Ernst	835	Color. Abt., Lackrohstoffe
Robmann, Dr. med. Heinz (Arzt)	1088	Halt.
		Sandkuhler, Dr. Willi (Dipl. Landw.)
		Stickst.-Abt., Hochspann.-Vers.
		Landw. Beratungsst. Freiburg (Dipl. Landw.)
		Formaldehyd-Fabrikat
		Textilhilfsm.-Abt.

Name	Nr.	Abteilung
Schlecht, Dr. Helmut	845	Ammoniaklaboratorium
*Schlecht, Dr. Leo	193	Stickst.-Abt., Carbo-N-Fabrik
Schlenk, Dr. Wilh.	798	Ammoniaklaboratorium
Schlichting, Dr. Otto	343	Hauptlaboratorium
Schliephake, Dr. Otto	325	Stickst.-Abt., Direktionsbüro, Sparte I
Schlöttig, Dr. Otto	479	Schkopau
Schlosser, Dr. Edgar (Physiker)	953	Techn. Abt., Materialprüfung
Schlosser, Dr. Willy	327	Color. Abt., Ledertechn. Abt.
Schlueter, Dr. Hans	301	Ammoniaklabor., Analyt. Lab.
Schmalz, Dr. Richard	135	Anorg. Abt., Gas-Rußfabrik
Schmeiser, Dr. Kurt (Physiker)	1060	Techn. Abt., Betriebskontrolle
Schmelz, Dr. Hans	409	Stickst.-Abt., Direktionsbüro Sparte I
Schmid, Hans (Dipl.-Landw.)	258	Landw. Abt. Ludwigshafen
Schmidt, Dr. Erwin	759	Schkopau
Schmidt, Dr. Joseph	912	Hauptlaboratorium
Schmidt, Dr. Walter I	197	Alizarin-Abt., Fabrikation
Schmidt, Dr. Walter II	736	Zwipro-Abt., Phthalsäurelab.
Schmidt, Dr. Walter III	1061	Merseburg, Versuchslabor.
Schmidt, Dr. Willi	573	Zwipro-Abt., Maleinsäurefabr.

Name	Nr.	Abteilung	Name	Nr.	Abteilung
					Stickst.-Abt., T-II-Abt.
					Stickst.-Abt., T-II-Abt.
					Betriebskontrolle
					Chemielabor.
					Betriebskontrolle
					Fabrikation
					Merseburg, Gasfabrikation
Schneider, Dr. Steph.	786	Hüls	Schubardt, Dr. Walter	259	Stickst.-Abt., Direktionsbüro Sparte I
Schneider, Dr. Willh.	201	Anzahn-Abt. Fäbrifikation	Schubert, Dr. Ernt.	363	Patent-Abt.
					Hydrierung
					Techn. Prüfstand
					Textilhilfsm.-Abt.
					Laboratorium
					Laboratorium
					Beratungst. Berlin
					Unters. Labor.
					Unters. Labor.

Name	Nr.	Abteilung	Name	Nr.	Abteilung
	866	Zwipro-Abt., Phenaminfabr.	Seiferheld, Dr. Herm. (Physiker)	65	Merseburg, Betriebskontrolle
	551	Ammoniaklaboratorium	Sennewald, Dr. Kurt	641	Merseburg, Hydrierung
	593	Merseburg, z. Zt. Brasilien	Setzer, Dr. Ludwig	990	Color. Abt., Lacktechn. Abt.
	717	Merseburg, Betriebskontrolle	Seyb, Dr. Erich	310	Merseburg, Kesselspeisewasserreinigung
		Anorg. Lab.	Seydel, Dr. Karl	39	Zwipro-Abt., Phenaminfabr.
		Methylanilinfabr.	Siebel, Dr. Hans	746	Schkopau
		Merseburg, Hydrierung	Siefert, Dr. Fritz	163	Color. Abt., Textilhilfsm.-Abt.
	178	Hauptlaboratorium	Sigmund, Dr. Emil	162	Color. Abt., Farbstoff-Untersuchungslabor.
Schwabe, Dr. Erwin	19	Anorg. Abt., Chlorsulfonfabr.	Simmler, Dr. Josef	514	Stickst.-Abt., Direktionsbüro Sparte I
Schwartz, Dr. Georg	465	Ammoniaklaboratorium	Simon, Dr. Alfred	924	Hauptlaboratorium
	608	Ammoniaklaboratorium	Simon, Dr. Walter	266	Stickst.-Abt., Hochdruckvers.
	661	Color. Abt., Lackrohst.-Labor.	Sistig, Dr. Wolf (Physiker)	741	Zwipro-Abt., Physikal. Lab.
	100	Merseburg, Weirluftschutz	Smeykal, Dr. Karl	380	Merseburg, Versuchslabor.
	594	Zwipro-Abt., Amidosäurelab.	Söldner, Robert (Dipl.-Landw.)	91	Landw. Beratungsstelle Halle
	169	Color. Abt., Textilabt.	Sönksen, Dr. Hans	326	Stickst.-Abt., Kokerei-D-Vers.
	637	Schkopau	Sodomann, Dr. Heint.	919	Schkopau
	151	Merseburg, Schwefelreinigung	Sommer, Dr. Walter	382	Stickst.-Abt., Stickstoffsäure
		LAB. ABT.	**Souard, Dr. Richard	105	Merseburg, Versand u. Lagerhausbetrieb
		Techn. Abt. Betriebskontrolle	Spänig, Dr. Hermann	773	Hauptlaboratorium
		Ammoniaklaboratorium	Spaeth, Dr. August	825	Hauptlaboratorium
		Hilfsbereitschaft			

Name	Nr.	Abteilung
Speer, Dr. Fritz	23	Stickst. Abt., Kokerei-D-Vers.
Stadl, Dr. Walter	98	Hauptlaboratorium
Spoun, Dr. Fritz	458	Schkopau
Stade, Dr. Walter	498	Ammoniaklaboratorium
Steinmeyer, Dr. Heinz	212	Color. Abt., Lacktechn. Abt.
Stephan, Dr. Hans	1006	Hauptlaboratorium
Strick, Dr. Hans	1007	Hauptlaboratorium
Strick, Dr. Hans	1008	Hauptlaboratorium
Strick, Dr. Hans	1009	Hauptlaboratorium
Strick, Dr. Hans	1010	Hauptlaboratorium
Strick, Dr. Hans	1011	Hauptlaboratorium
Strick, Dr. Hans	1012	Hauptlaboratorium
Strick, Dr. Hans	1013	Hauptlaboratorium
Strick, Dr. Hans	1014	Hauptlaboratorium
Strick, Dr. Hans	1015	Hauptlaboratorium
Strick, Dr. Hans	1016	Hauptlaboratorium
Strick, Dr. Hans	1017	Hauptlaboratorium
Strick, Dr. Hans	1018	Hauptlaboratorium
Strick, Dr. Hans	1019	Hauptlaboratorium
Strick, Dr. Hans	1020	Hauptlaboratorium
Strick, Dr. Hans	1021	Hauptlaboratorium
Strick, Dr. Hans	1022	Hauptlaboratorium
Strick, Dr. Hans	1023	Hauptlaboratorium
Strick, Dr. Hans	1024	Hauptlaboratorium
Strick, Dr. Hans	1025	Hauptlaboratorium
Strick, Dr. Hans	1026	Hauptlaboratorium
Strick, Dr. Hans	1027	Hauptlaboratorium
Strick, Dr. Hans	1028	Hauptlaboratorium
Strick, Dr. Hans	1029	Hauptlaboratorium
Strick, Dr. Hans	1030	Hauptlaboratorium

Name	Nr.	Abteilung	Name	Nr.	Abteilung
781	Merseburg, Versuchslabor.	Thode, Dr. Carlos	7	Hauptlaboratorium	
26	Zwipro-Abt., Physikal. Labor.	Thomae, August (Dipl.-Landw.)	64	Landw. Beratungsst. Stuttgart	
172	Stickst. Abt., Phosphorsäure- Fabr.	Tilk, Dr. Waldemar	732	Schkopau	
		Timm, Dr. Bernh. (Physiker)	771	Ammoniaklaboratorium	
		Tittus, Dr. Hans	572	Ammoniaklaboratorium	
		Tochtermann, Dr. Hans	190	Color. Abt., Lacktechn. Abt.	
		Tolkmitt, Dr. Heinz- Günther	991	Color. Abt., Lackrohrst.-Labor.	
		Trageser, Dr. Georg	752	Stickst.-Abt., Nickelpulver- fabr.	
		Traud, Dr. Wilhelm	987	Anorg. Abt., Anorg. Labor.	
		Treppenhauer, Dr. Max	352	L-K-Abt.	
		Triem, Dr. Georg	977	Ammoniaklaboratorium	
		Trieschmann, Dr. Hans-Georg	856	Hauptlaboratorium	
		Trimborn, Dr. Franz	955	Color. Abt., Kunststoff-Labor.	
		Türk, Dr. Hans	114	Merseburg, Analyt. Labor.	
		Ufer, Dr. Edwin	394	Merseburg, Hydrierung	
		Ufer, Dr. Hanns	83	L-K-Abt.	
		Uloth, Dr. Robert	577	Stickst.-Abt., Kokerei-D-Vers.	
		Ulrich, Dr. Heinrich	107	Zwipro-Abt., T-H-Abt.-Leiter	
		Ulrich, Dr. med. Rud. (Arzt)	1042	Merseburg	

Name	Nr.	Abteilung
Vetter, Dr.		Schkopau
		Abt. Physikal. Labor.
		Abt. Deutsche Koloniale
		Abt. Physikal. Labor.
		Abt. Physikal. Labor.
		Abt. Methanoldestillat.
		Abt. Hochspann.-Vers.
Vogt, Dr. Adolf	820	Stickst.-Abt., Eisenpulverfabr.
Vogt, Dr. Eberhard	359	Merseburg, Versuchslabor.
		Abt. Phys. Labor.
		Abt. Physikal. Labor.
		Abt. Salzbetriebe
		Abt. station L'hof
		Abt. Physikal. Labor.
		Abt. Laboratorium

Name	Nr.	Abteilung
	965	Merseburg, Versuchslabor.
	769	Color. Abt., Ledertechn. Abt.
	903	Abt. Wiss. Labor.
		Abt. Laboratorium
		Abt. Laboratorium
		Abt. Wiss. Labor.
	999	Stickst. Abt., Kokerei D-Vers.
Werniger, Dr. Wilh.	926	Hauptlaboratorium
Wesly, Dr. Walter	311	Techn. Abt., Kesselspeise- wasserreinigung
	933	Merseburg, Analyt. Labor.
	906	Patent Abt.
	911	Merseburg, Salpeterfabr.
	917	Ammoniaklaboratorium
	915	Stickst. Abt., Nickelpulver- fabr.
	721	Merseburg, Aldehydfabrik
	961	Ambulanz Ludwigshafen
	919	L-K-Abt.
	914	Ammoniaklaboratorium
	913	Techn. Abt., Betriebskontrolle
Wilfinger, Hubert (Dipl.-Ing.)	862	Color. Abt., Papiertechn. Abt.
*Willfroth, Dr. Ernst	79	Merseburg, Salzbetriebe
Willig, Dr. Ehrhard	359	Stickst.-Abt., Ölfabrik
Wilm, Paul (Dipl.-Landw.)	557	Badammon, China
Wimmer, Dr. Karl	980	Anorg. Abt., Kontaktmasse- Mischs.-Fabr.
Windus, Dr. Theodor (Dipl. Landw.)	70	Landw. Beratungsst. Münster i. W.
Winkeler, Dr. Herm.	556	Schkopau
*Winkler, Dr. Fritz	63	Stickst.-Abt., Generatorvers.
Winkler, Dr. Otto (Physiker)	628	Hüls
Winter, Dr. Herbert	789	Ammoniaklaboratorium
Wintzer, Dr. Hellmut	895	Merseburg, Niederdruck- Versuchslabor.
Wintersberger, Dr. Karl	747	Anörg. Abt., Anorg. Labor- Vorstand
Witte, Dr. Rudolf (Physiker)	69	Techn. Abt., Betriebskontrolle
Wittern, Dr. Otto- Joach. (Dipl.-Ldw.)	369	Landw. Beratungsst. Weimar
Wittwer, Dr. Max	237	L-K-Abt.
Woerner, Dr. Alfred	795	Merseburg, Versuchslabor.
Wolf, Dr. Herbert	664	Anorg. Abt., Schwefelsäure- Nord-Fabrik
Wolf, Dr. Karl (Physiker)	493	Hauptlaboratorium
Wolf, Dr. Wilhelm	832	Merseburg, Methanolfabr.
Wolf, Dr. Werner	578	L-K-Abt.

Name	Nr.	Abteilung
Wolffhard, Dr.	987	
Wolffhard, Dr.	988	
Zacherl, Dr. Michael	989	Hüls v. s. 7
Zaucker, Dr. Ewald	999	Schkopau

Name	Nr.	Abteilung
Zschiesche, Dr. Karl	214	Stickst.-Abt., Ammoniakfabr. (Physiker)
Zschimmer, Dr. Bodo	25	Color. Abt., Lacktechn. Abt.

Nr.	Abteilung	Name	Nr.	Abteilung

Name	Abteilung
------	-----------

Nr.	Abteilung	Name	Nr.	Abteilung
-----	-----------	------	-----	-----------

C. Landwirtschaftliche Techniker.

Landw. Beratungsst. Breslau	
Landw. Beratungsst. Güstrow	
Landw. Versuchstation T hof	
Landw. Versuchstation T hof	
Landw. Abt. T eideipshafen	
Landw. Versuchstation T hof	
Landw. Beratungsstelle Königsberg	

Anhang

A. I

11.1. denjenigen Chemikern, die in den Jahren 1933 bis 1935 in den folgenden Werken übergetreten sind.

Nr.	Name	Werk
1	Dr. B. Adam	Frankfurt a. M.
2	Dr. Altmann	New York
3	Dr. H. Aubauer	Höchst
4	Dr. J. Auer	Frankfurt a. M.
5	Dr. F. Bank	Frankfurt a. M.
6	Dr. G. Bernardy	Höchst
7	Dr. Fritz Blümel	Höchst
8	Dr. H. Dannehl	Höchst
9	Dr. H. Dammbrunn	Höchst
10	Dr. Werner Dieck	Frankfurt a. M.
11	Dr. Otto Doepf	Höchst
12	Dr. R. Ehardt	Höchst
13	Dr. Fritz Eggert	Höchst
14	Dr. O. Emert	Höchst
15	Dr. H. Eisinger	Frankfurt a. M.
16	Dr. Josef Fiedler	Frankfurt a. M.
17	Dr. Günther Gier	Höchst
18	Dr. Fritz Graf	Frankfurt a. M.
19	Dr. R. Griessbach	Wolfen-Film
20	Dr. F. Gromann	Pöhlitz
21	Dr. Helmut Gurlt	Höchst
22	Dr. Walter Herrmann	Pöhlitz
23	Dr. A. Hetterich	Bitterfeld
24	Dr. K. Hintzmann	Leverkusen
25	Dr. Karl Hochschwender	New York-Chemico
26	Dr. Rudolf Hüttnet	Höchst
27	Dr. Paul Kau	Höchst
28	Dr. K. Keller	Frankfurt a. M.
29	Dr. J. Kizine	Frankfurt a. M.
30	Dr. A. Knodel	Walden
31	Dr. Ernst Koll	Höchst
32	Dr. Hans Koll	Walden
33	Dr. Josef Koll	Höchst
34	Dr. Th. Koll	Höchst
35	Dr. J. A. Koll	Höchst
36	Dr. Joh. Koll	Höchst
37	Dr. Wil. Koll	Höchst
38	Dr. L. Koll	Höchst
39	Dr. F. Koll	Höchst
40	Dr. E. Koll	Höchst
41	Dr. S. Koll	Höchst
42	Dr. G. Koll	Höchst
43	Dr. K. Koll	Höchst
44	Dr. H. Meyer	Höchst
45	Dr. K. t. Mis.	Höchst
46	Dr. F. z. Mon.	Höchst
47	Dr. E. Mondl	Höchst
48	Dr. L. t. Mall.	Höchst
49	Dr. J. t. Mall.	Höchst
50	Dr. Th. Mall.	Höchst
51	Dr. A. t. Mall.	Höchst
52	Dr. A. t. Mall.	Höchst
53	Dr. A. t. Mall.	Höchst
54	Dr. A. t. Mall.	Höchst
55	Dr. J. t. Mall.	Höchst
56	Dr. F. t. Mall.	Höchst
57	K. J.	Höchst

Nr.	Name	übergetreten nach	Werk
58	Dr. A. Peters	übergetreten nach	Leverkusen
59	Dr. R. Polo	" "	Frankfurt a. M.
60	Dr. E. v. Pongratz	" "	Frankfurt a. M.
61	Dr. E. Rahlfs	" "	Leverkusen
62	Dr. A. Riebeth	" "	Leverkusen
63	Dr. Rudolf Reuber	" "	Höchst
64	Dr. W. Riedelsberger	" "	Höchst
65	Dr. H. Roos	" "	Leverkusen
66	Dr. Roland Rüsche	" "	Frankfurt a. M.
67	Dr. Franz Runge	" "	Wolfen-Farben
68	Dr. H. Saenger	" "	Wolfen-Farben
69	Dr. Saffert	" "	Wolfen-Film
70	Dr. Kurt Sander	" "	Frankfurt a. M.
71	Dr. Franz Seyde	" "	Frankfurt a. M.
72	Dr. Max Schellmann	" "	Höchst
73	Dr. F. Schmieder	" "	Pöhlitz
74	Dr. Hans Schmitt	" "	Frankfurt a. M.
75	Dr. H. Schönfelder	" "	Leverkusen
76	Dr. Albert Schreiber	" "	Mainkur
77	Dr. E. Schwamlerger	" "	Höchst
78	Dr. F. Schwarz	" "	Duisburger Kupferhütte
79	Dr. L. Speich	" "	Frankfurt a. M.
80	Dr. M. Stariz	" "	Wolfen-Film
81	Dr. Joh. Stöhrel	" "	Frankfurt a. M.
82	Dr. M. Suter	" "	Leverkusen
83	Dr. Gg. Thoma	" "	Leverkusen
84	Dr. W. Tischbein	" "	Wolfen
85	Dr. Joachim Wagner	" "	Höchst
86	Dr. Erwin Walz	" "	Offenbach
87	Dr. Herm. Weigmann	" "	Leverkusen
88	Dr. Edith Weyde	" "	Pöhlitz
89	Dr. Kurt Wissel	" "	Frankfurt a. M.
90	Dr. H. Wittwer	" "	Höchst
91	Dr. Jos. Zakowski	" "	Höchst

Liste derjenigen Färb...

I. G.-Werken übergetreten sind.

		Werk
1	C. Beumer	Frankfurt a. M.
2	J. Hey	Frankfurt a. M.
3	V. Buchloh	Frankfurt a. M.
4	H. Burdin	Frankfurt a. M.
5	M. Dietz	Leverkusen
6	M. Duran	Frankfurt a. M.
7	A. Faesch	Leverkusen
8	R. Felder	Leverkusen
9	R. E. F.	Frankfurt a. M.
10	O. Fran	Frankfurt a. M.
11	F. Fritz	Frankfurt a. M.
12	G. Gaag	Frankfurt a. M.
13	A. Gallar	Frankfurt a. M.
14	M. Gille	Frankfurt a. M.
15	G. Golle	Frankfurt a. M.
16	C. Grosse	Frankfurt a. M.
17	F. Gützel	Frankfurt a. M.
18	B. Haag	Frankfurt a. M.
19	F. Haenlein	Frankfurt a. M.
20	W. Hautzel	Frankfurt a. M.
21	A. Heimlich	Frankfurt a. M.
22	R. Herburger	Frankfurt a. M.
23	P. Hess	Frankfurt a. M.
24	P. Hirt	Höchst
25	R. Jönker	Frankfurt a. M.
26	K. Jünkermann	Leverkusen
27	E. Klein	Frankfurt a. M.
28	W. Kertscher	Frankfurt a. M.
29	W. Knoeckel	Leverkusen
30	I. Koralewsky	Frankfurt a. M.
31	M. Kruse	Frankfurt a. M.
32	K. Linau	Frankfurt a. M.
33	P. Luttrig	Frankfurt a. M.
34	A. Noack	Frankfurt a. M.
35	W. Neukirch	Frankfurt a. M.
36	K. Perama	Frankfurt a. M.
37	R. Pöhl	Frankfurt a. M.
38	M. Reyk	Frankfurt a. M.
39	A. R. L.	Frankfurt a. M.
40	H. Rauscher	Frankfurt a. M.
41	P. Rothmann	Frankfurt a. M.
42	H. Satal	Frankfurt a. M.
43	I. Jess	Frankfurt a. M.
44	H. Satal	Frankfurt a. M.
45	E. Seuge	Frankfurt a. M.
46	A. Steg	Frankfurt a. M.
47	H. Spang	Frankfurt a. M.
48	B. Schack	Frankfurt a. M.
49	K. Schiffler	Frankfurt a. M.
50	C. Schlos	Frankfurt a. M.
51	P. S. Schack	Frankfurt a. M.
52	I. Schmitt	Frankfurt a. M.
53	F. Schulte	Frankfurt a. M.
54	V. Schuler	Frankfurt a. M.
55	A. Schuler	Frankfurt a. M.
56	H. Schuler	Frankfurt a. M.
57	K. Schuler	Frankfurt a. M.
58	E. Schuler	Frankfurt a. M.
59	H. Schuler	Frankfurt a. M.
60	F. Schuler	Frankfurt a. M.

B. Pensionäre:

Name	Stand	Wohnort	Eintritt
Dr. Chambon, Edm.	Chemiker	München	1. April 1877
Dr. Riedel, Karl	Chemiker	München	27. Juni 1882
Dr. Lehmann, Ludwig	Chemiker	München	1. April 1883
Fuchs, Ulrich	Chemiker	München	1. Februar 1884
Dr. Schmidt, Karl	Chemiker	Farchant b. Garmisch	17. März 1884
Dr. v. Zwehl, Gustav	Chemiker	Spielwang, Post Bergen	1. März 1885
Rehle, Max Albert	Chemiker	Herbolzheim i. Brsg.	1. Mai 1885
Dr. Pöhl, Eugen	Chemiker	München-Bogenhausen	6. Oktober 1886
Dr. Seitz, F.	Chemiker	München	1. Januar 1890
Dr. Fink, Richard	Chemiker	Mannheim	1. Juli 1890
Dr. Fekrun, Hans	Chemiker	Heidelberg	1. Oktober 1890
Dr. Immerheiser	Chem., Direktor	Berlin	15. November 1890
Dr. Lang, Hans	Chemiker	Siegsdorf/Oberbayern	1. Januar 1892
Dr. Seidel, Paul	Chem., Vorstand	Daisbach/Baden	1. April 1892
Heck, C.	Färberei-Techn.	Ludwigshafen a. Rh.	1. Juli 1892
Suckow, Adalbert	Chem., Direktor	Heidelberg	5. Oktober 1892
Zerahn, K.	Färberei-Techn.	Heidelberg	1. Oktober 1893
Dr. Schweickert, A.	Arzt	Ludwigshafen a. Rh.	15. November 1893
Dr. Hailer, Richard	Chemiker	Heidelberg	1. März 1894
Dr. Dorrer, A.	Chemiker	Möhringen b. Stuttgart	1. September 1894
Dr. Scharff, M.	Chem., Direktor	Heidelberg	1. Januar 1896
Dr. Heuck, R.	Chemiker	H'berg-Rohrbach	1. September 1896
Dr. Voigtländer-Tetzner	Chemiker	Ludwigshafen a. Rh.	1. Oktober 1896
Dr. Abel, J.	Chem., Vorstand	Heidelberg	10. September 1896
Schwab, E.	Färberei-Techn.	Ludwigshafen a. Rh.	24. Oktober 1896
Dr. Oberreit, E.	Chemiker	Wiesbaden	1. Juli 1897
Dr. Strübe, Herm.	Chemiker	Ludwigshafen a. Rh.	1. September 1897
Dr. Behagel, Wilh.	Chemiker	Darmstadt	1. Oktober 1896
Dr. Haucisen, E.	Chemiker	Mannheim	15. Januar 1898
Dr. Schreiber, Wilh.	Chemiker	Gräfelng v. München	1. April 1898
Dr. Reindel, Hans	Chemiker	Heidelberg	1. Juni 1898
Dr. Baebenroth, F.	Chemiker	München	15. August 1898
Dr. Schmitz, Wilh.	Chemiker	Schwetzingen	15. September 1898
Dr. Graul, Otto	Chemiker	Wiesbaden	15. April 1899
Dr. Bothot, H.	Chemiker	Ludwigshafen a. Rh.	1. Juni 1899
Dr. Hutzler, R.	Chemiker	Heidelberg	15. Juni 1899
Dr. Stuber, E.	Chemiker	Straßburg i. E.	1. Juli 1899
Dr. Lohse, O.	Chemiker	Ludwigshafen a. Rh.	1. Oktober 1899
Dr. Wimmer, R.	Chemiker	Bad Reichenhall	1. März 1900
Dr. Schümamm, M.	Chemiker	Ludwigshafen a. Rh.	1. April 1900
Dr. Hanschke	Chemiker	Ludwigshafen a. Rh.	1. April 1900
Dr. Wolff, Hugo	Chemiker	Mannheim	17. April 1900
Dr. Kalb, M.	Chemiker	München-Schwabing	15. September 1900
Dr. Luttringhaus, A.	Chem., Direktor	Heidelberg	1. Oktober 1900
Seidler, F.	Ing.-Chemiker	Baden-Baden	1. Oktober 1900
Dr. Jahrmak, M.	Chemiker	Neckargemünd	10. Dezember 1900
Dr. Mysing, San.-Rat	Arzt	Lindau/Schachen	1. Januar 1901
Dr. Laudien, E.	Chemiker	Neuhaus/Schliersee	1. Februar 1901
Dr. Fries, A.	Chemiker	Heidelberg	1. April 1901
Dr. Seidel Otto	Chem., Vorstand	Heidelberg	15. April 1901
Dr. Fritz Günther	Chemiker	Heidelberg	15. April 1901
Dr. Neulauer, C.	Chemiker	Mannheim	15. April 1901
Dr. Kunz, Max, Konsul	Chemiker	Zürich	1. August 1901
Dr. Schumann, Curt	Chem., Direktor	Obergrainau/Garmisch	1. Oktober 1901
Dr. Jaus, Wilh., Kom.-Rat	Chem., Vorstand	Schmalzhof b. Starnbg.	12. März 1902
Dr. Fahrenhorst, J.	Chem., Direktor	Heidelberg	1. August 1902
Dr. Wohlfahrt	Chemiker	Gräfelng	1. August 1902
Dr. Schneider, Gust.	Chemiker	Ludwigshafen a. Rh.	1. September 1902
Dr. Labhardt, H.	Chemiker	Konstanz	22. September 1902
Dr. Kacer, F.	Chemiker	Mannheim	15. Oktober 1902
Dr. Webel, F.	Chemiker	Mannheim	1. Dezember 1902

Nr.	Name	Stand	Wohnort	Eintritt
62	Dr. Wenk, Ernst	Chemiker	Chlingen/Schwarzwald	1. Februar 1903
63	Dr. Münch, Eduard	Chemiker	Berchtesgaden	16. Februar 1903
64	Dr. Keller, Hans	Chemiker	Heidelberg	1. März 1903
65	Dr. Albrecht, Wilhelm	Chemiker	Sillenbuch/Stuttgart	1. Mai 1903
66	Dr. Müller, Fritz	Chemiker	Neckargemünd	15. Juli 1903
67	Dr. Düllberg, Fritz	Chemiker	Ludwigshafen a. Rh.	1. Oktober 1903
68	Dr. Winter, Fritz	Chemiker	Wiesbaden	1. November 1903
69	Dr. Mittasch, Fritz	Chemiker	Heidelberg	1. März 1904
70	Dr. Gumlich, Fritz	Chemiker	Ludwigshafen a. Rh.	15. März 1904
71	Dr. Berge, Fritz	Chemiker	Heidelberg	1. August 1904
72	Dr. Lindner, Fritz	Chemiker	Jever, Preuss.	15. April 1905
73	Dr. Dorschner, Fritz	Chemiker	München	1. März 1906
74	Dr. Schiess, Fritz	Chemiker	Frankfurt	1. Mai 1906
75	Dr. Wild, Fritz	Chemiker	München	1. Oktober 1906
76	Dr. Meister, Fritz	Chemiker	Ludwigshafen a. Rh.	15. Januar 1907
77	Richter, A.	Pharmazie	Zürich	1. Februar 1907
78	Dr. Schmidt, Fritz	Chemiker	Ludwigshafen a. Rh.	1. März 1907
79	Meckel, Franz	Pharmazie	Mannheim	1. März 1909
80	Dr. Wagner, Fritz	Chemiker	München	1. Oktober 1909
81	Dr. Dahl, Fritz	Chemiker	Wiesbaden	1. Juni 1914
82	Dr. Ihssen, Fritz	Chemiker	Garmisch	1. Mai 1915
83	Wüst, A.	Dipl. Landw.	Köln-Lindenthal	1. Juli 1916
84	Dr. Jaross, Konrad	Chemiker	Ochsenfurt	21. Mai 1917
85	Tröster, Willy	Chemiker	Weimar	1. Februar 1918
86	Prof. Dr. Mohr	Chemiker	Darmstadt	1. Oktober 1918
87	Dr.-Bueb, J.	Chem., Direktor	Berlin	5. November 1918
88	Dr. med. Strauchenbruch	Arzt	Tromm/Odenwald	19. Dezember 1918
89	Dr. v. Dechend, A.	Chemiker	Heidelberg	16. Januar 1919
90	Latz, Josef	Dipl. Landw.	Berlin-Wi.	1. Januar 1919
91	Dr. Kling, F.	Dipl. Landw.	Kassel	16. Januar 1919
92	Dr. Franz, Arthur	Chemiker	Mannheim	1. Juli 1919
93	Schumann, Robert	Pharmazie	Ludwigshafen a. Rh.	1. September 1920
94	Dr. Witte, Helm	Chemiker	Goschwitz b. Jena	1. Oktober 1920
95	Prof. Dr. Jänecke	Chemiker	Heidelberg	1. September 1920
96	Dr. Reubold, Fritz	Chemiker	Naumburg/Saale	1. Mai 1923
97	Dr. Starke, Alfred	Chemiker	München	16. April 1925
98	Dr. Schwalbbauch, Fritz	Chemiker	Hohenwarte bei Schneidberg	14. Januar 1926
99	Dr. Jentzen, Fritz	Chemiker	Essen	1. Dezember 1927

Geheim!

Reichsamt
für Wirtschaftsausbau

Berlin, den 30.9.40.

E i n s c h r e i b e n

M. Dr. Müller

Berlin W 9
Saarlandstrasse 128
Fernspr: 120048

Herrn

Dr. Müller-Cunradi
I.G. Farbenindustrie *A.G.*

Zeichen: A 3 Dr.Hae./Nn.
Tgb.Nr.: 5007/40 G
Betr.: Arbeitsgemeinschaft.

L u d w i g s h a f e n / R h e i n

Sie erhalten anliegend den Bericht über die 1. Tagung der Arbeitsgemeinschaft "Analytische und präparative Feintrennung von Kohlenwasserstoffgemischen" vom 5. April 1940 mit der Bitte um Empfangsbestätigung.

Es wird noch einmal ausdrücklich auf den Punkt 6) der Richtlinien verwiesen.

I m A u f t r a g e

Anlage: 1 Tagungsbericht Nr. 32.

an Herrn Dr. Müller
am 29.10.40

Müller
2168 - 30/4.03

I. G. FARBENINDUSTRIE AKTIENGESELLSCHAFT LUDWIGSHAFEN A. RH.
Stickstoff-Abteilung

Betr. Vortrag Berlin 5. Apr. Arbeitsgemeinschaft 2

Opf. 200. 20. 3. 40.

Herrn Dir. Müller sen

Liegend meinen Bericht für Berlin mit der Bitte zu prüfen, ob Sie mit den darin behandelten Themen einverstanden sind. Die 4 Seiten des Berichts werden die Redezeit von 1/2 Stunde nicht überschreiten. Ich habe es so eingerichtet, daß jeder der etwa 30 Teilnehmer zu Beginn des Vortrags ein Ex. des Vortrags und der Beilagen zur Hand haben kann.

S. Kern

2168 - 30/4. 03

Bericht zur 2. Arbeitsgemeinschaft

Analytische und Präparative Bestimmung von Kohlenwasserstoffgemischen

Herrn Dr. D. Müller-Cunrad.
Exemplar № 1.

M. K.

vgl. Beilage S. 1 unten

Im Rahmen dieser Tagung wurde ich beauftragt, Ihnen über neue Methoden zur Abtrennung und Bestimmung von Kohlenwasserstoffen aus Gemischen zu berichten. Diese Methoden sind von meinen Mitarbeitern und mir im letzten Jahrzehnt im Werke Oppau ausgearbeitet worden, um Einblick zu bekommen in die Zusammensetzung der Cracköle, die durch variierte Bedingungen der Methanolsynthese entstehen, der Produkte, die man daraus herstellt, und der durch chemische Spaltung gewonnenen Cracköle. Die bei den letzteren auftretenden Verbindungen kommen auch bei der Kohleverflüchtigung als unbefriedigende Zwischenglieder vor. Da Cracköle im Ausland in sehr großem Umfang hergestellt werden, so war es wichtig festzustellen, welche Einzelbestandteile enthalten sind und wie lassen sich diese Einzelbestandteile technisch auswerten oder auf welche Auswirkung von Seiten des Auslandes muß man sich vorbereiten.

Da analytische Methoden zum Beweis auch eingehender Beispiele bedürfen, habe ich Ihnen diese in Beilage mit diesem Bericht zur Hand gegeben.

Ich bespreche diese Methoden etwa in der Reihenfolge

wie sie bei uns entstanden: die Feinfraktionierung durch Destillation mit dem Oppauer Aufsatz, dessen kleinste Ausführung ich Ihnen hier vorzeige, die Bestimmung der Olefine, der Diene, diese letzteren kommen, außer dem Butadien, hauptsächlich in den Produkten der thermischen Spaltung vor und zum Schluss gebe ich Ihnen ein Beispiel der Untersuchung eines vielgliedrigen $C_{10}-H_{20}$ -Erdöles.

Feinfraktionierung.

Beilage S. 2

Unser Fraktionieraufsatz ist entstanden aus dem folgerichtigen Ausbau der Grundzüge des Halmschen Aufsatzes: Beide Wände, an denen die Dämpfe vorbeistromen sind vom siedenden Bad umgeben. Die Wärmezufuhr, die dieses Bad im Sieden hält, wurde nicht durch die Destillationsdämpfe sondern durch eine eigne gleichmäßige Heizung - eine elektrische - besorgt. Hierdurch wird der Aufsatz auch für sehr kleine Mengen in gleicher Wirksamkeit brauchbar. Zunächst hatte ich nur einen engen Ringraum, ohne eingelegte Spirale benutzt, dann durch Einbau einer zwängigen Spirale eines Pt-Drähtes den Weg der Dämpfe verlängert und zwangsläufiger auch bei kleinen Dampfgeschwindigkeiten gemacht. Die beste Lösung stellt aber die auch im Widmeraufsatz benutzte geschliffene Glasspirale dar, die auf dem inneren Rohr aufgeschmolzen ist. Sie dichtet am besten ab, erfordert aber auch, besonders bei dem großen Typen, eine große glasbläserische Kunstfertigkeit. Metalldrähte, z. B. Ag, kann man je nach dem Destillat auch verwenden. Die Trennschärfe leidet darunter kaum, nur eig-

Beilage S. 5

Beilage 7.1

nen sich diese Destillate nach meinen Erfahrungen nicht an spektroskopischen Untersuchungen. Glasgefäßschmelze sind ungeeignet. Voraussetzung zur genauen Trennung sind: konstanter Druck, am besten für jeden Apparat eine eigene Pumpe! Schema der Anordnung, Druckregler und verschiedene Ausführungen finden Sie in der Beilage zusammengefasst. Die Temperatur regelt man am besten nach dem Unter- oder Oberdruck des konstant siedenden Bades, der sich genauer messen lässt, als unsere meist so ungenauen Thermometer.

Beilage 8.8

Als Fraktionierungsbeispiel gebe ich die Trennung von gleichen Teilen o-, m-, p-Xylol. Nach dreimaliger Fraktionieren war etwa die Hälfte des o-Xylols als 95%iges Produkt als Nachlauf gewonnen, der Vorlauf bestand aus o-freiem m- u p-Xylol. Das kernäre Gemisch des Hauptlaufes ließ sich nicht weiter trennen. Die Xylolgehaltsbestimmungen sind raman-spektrographisch gemacht.

Wir können mit diesem Laboraufsatz besser trennen, als es unsere großen Betriebskolonnen gefaltet, bisher war dies umgekehrt. Wir haben diese Oppauer Kolonne nun auch betriebstechnisch angeschlossen, sie liefert hier mindestens das Gleiche wie im Kleinen was die Trennschärfe betrifft.

Olefine

Ich bespreche nun die Analyse der Olefine in Kohlenwasserstoffgemischen. Die nun geläufige Chemie der Kohlenwasserstoffe in der Farb- und Klebstofftechnik ist ja ganz überwiegend eine Chemie der Aromaten. Das Cracken von Erdölen und Teeren und die synthetischen KW aus CO u. H₂

oder deren Weiterverarbeitungsprodukte bieten nun eine Rohstoff-
quelle, hiervon sind die Olefine der Menge und der Reaktions-
fähigkeit nach die wichtigsten. Wie kann man nun in
einem chemischen Kollektiv wie es z. B. solch ein Cracköl
darstellt, das man durch Fraktionieren in die einzel-
nen Gruppen zerlegt hat, die einzelnen chemischen Iso-
meren bestimmen. Hier eine Grundlage zu gewinnen, stellt
für uns die Aufgabe die einzelnen Isomeren der Pen-
tane aus Gemischen zu bestimmen, in der Hoffnung dann
von da aus auch Wege für die Hexene und Heptene zu finden.
Nun, ganz so vollständig ließ sich diese Aufgabe nicht lösen,
indessen konnten wir Pentene und Hexene in nahever-
wandten Gruppen zusammenfassend bestimmen. Als wir
diese Aufgabe vor etwa zehn Jahren aufgaben, schlug uns
Prof. Mohr vom Untersuchungslabor der vor, dies durch
Bromieren und Fraktionieren der Bromide zu versuchen.
Dieser Weg hatte sich nicht bewährt; durch Bromieren entstehen
nicht nur Additions- sondern auch Substitutionsprodukte, die
sich noch dazu wieder leicht zersetzen und so wird das zu
untersuchende Gemisch vielgliedriger, was nach Möglichkeit zu
vermeiden war. Wir buntzten dann mit Erfolg die Addition
von HBr und konnten nun mit Hilfe der Reaktionen, die
von einer Reihe von Salzlehrten Michael und Zeidler
an den bromierten Pentenen beobachtet hatten, die Pentene
voneinander und von den Paraffinen in 4 Gruppen abtrennen.
In einem geeigneten Reaktionsgefäß, einem V-Rohr mit

Beilage 8 9 Analyse

innerem Mittelgehäuse das Sie hier sehen, wird das Olefin-Paraffinmisch amächtig mit $4\frac{1}{2}$ n. HBr gesättigt, die Probenahme bestimmt und man das tertiäre Bromid, das aus Trimethyläthylen und asym. Methyläthyläthylen entstanden ist, mit H_2O zerlegt und durch Titration des entstehenden HBr bestimmt. Man wiederholt dies mit 100 gefälliger HBr alle Olefine bromiert, das Paraffin durch Abfrieren in dem anderen Gehäusel abgetrennt und bestimmt. Ist Isopropyläthylen in dem Gemisch vorhanden gewesen, so ist aus dem selben durch Umlagerung tertiäres Bromid entstanden aus dessen Bestimmung man unter Berücksichtigung des Umlagerungsfaktors 2 , das Isopropyläthylen errechnen kann. Die übrige Br -aufnahme ergibt dann die Menge der gradkettigen Pentene. Wir gewinnen so außer der Paraffingruppe, drei Pentengruppen - 1. tertiäre Olefine, Trimethyläthylen, asym. Methyläthyläthylen, 2. Isopropyläthylen u. 3. gradkettige

Beilage 8 12 Schema

Bei den Nebenprodukten zu diesen 3 Gruppen noch eine weitere (11) u. 12 zwischen der Isopropyläthylengruppe und den gradkettigen liegen: tertiärbutyläthylen. Dies lagert sich nämlich beim Verfliegen seines Bromids infolge der Pektropinakol-Umlagerung in 2.3-dimethyl-2-butanol, und dieser Alkohol geht unter diesen Bedingungen fast vollständig in tertiärbutyläthylen über. Weiter Einzelheiten zeigt das Schema über die Nebenprodukte haben wir diese Methoden mit Anwendung der Abtrennung durch einfaches Umlagerung H_2O ist dann unvollständig

Beilage 8 15

Eine zweite Bestimmungsmethode für tertiäre Olefine ist die selektiv-katalytische Anlagerung von HCl oder HBr an einen Bariumchlorid oder -bromid-Kontakt an dampfförmiges Olefin (Kribschew). Sie gestattet es z.B. geringe Gehalte von Dibutylen aus Gemischen von anderen Bestandteilen als Halogen quantitativ abzutrennen.

Beilage 8 11

Eine weitere Bestimmungsmethode entstand aus der einfachen Methyriacetatmethode. Sie beruht darauf, daß primäre, sekundäre und tertiäre Olefine rasch, dikteriäre und tertiäre mit beachtlichem Quarternären & langsam mit Methyriacetat reagieren. Durch Titration der Essigsäure kann man die Reaktionsgeschwindigkeit bestimmen. Diese Methode ist von Wert, wenn man im Diisobutylen den Gehalt an 2.4.4 Trimethylpenten 1 neben 2 bestimmen will, oder z.B. bei der Wasserzersetzung von 1.1 diisopropyläthanol. $\begin{matrix} | & | & | \\ \text{---} & \text{---} & \text{---} \\ & \# & \\ \text{---} & \text{---} & \text{---} \end{matrix}$ stellt man sich durch niedrig primäres Olefin 1.1 diisopropyläthylen $\begin{matrix} | & | & | \\ \text{---} & \text{---} & \text{---} \\ & & \\ \text{---} & \text{---} & \text{---} \end{matrix}$ das 2.3.4 Trimethylpenten 2 $\begin{matrix} | & | & | \\ \text{---} & \text{---} & \text{---} \\ & & \\ \text{---} & \text{---} & \text{---} \end{matrix}$ noch vorzuziehen ist.

Beilage 8 18 Tabelle

Die

Bei der Bestimmung des Olefins treten die D. an, beson- ders in den Zerschlagprodukten, als störende Verunreinigungen auf, die man vor der Olefinanalyse bestimmen und be- seitigen muß. Nach der Dienbestimmung und -entfernung müssen vor der Feinfraktionierung auch die Peroxygruppen entfernt werden, damit diese während der V-rohranalyse fö- rderlich sind.

Die D. ... durch stufenweisen Zusatz von Ma-

teinsäureanhydrid und Absieden zwischen jedem Zusatz getrennt und in die einzelnen Anteile durch mikrochemische Reaktionen oder durch Überführen in die Phthal säuren und deren Identifizierung bestimmt.

Die cyclischen Diene kann man auch, wie Dr. Koebs feststellte durch Zusatz von α Naphtholimon, das mit grad ketigen Dienem besser langsam reagiert, für sich abtrennen. Von den acyclischen reagieren mit Maleinsäure zuerst die verzweigten, zuletzt die grad ketigen. Diese Methode bewährt sich bei der Abtrennung und Identifizierung der geringeren Gehalte der Diene in den Crackölen.

Liegen Diene in größerer Konzentration vor, muß das Dien bekannt, so kann man dieses titrimetrisch bestimmen, indem man das nicht umgesetzte Maleinsäureanhydrid, das mit Wasser viel schneller hydrolysiert als die Adh. man unter bestimmten Vorichtsmaßregeln titriert.

Die Paraffinmischungen einzelne Komponenten zu bestimmen ist besonders schwierig in manchen Fällen aber besonders wichtig und vor allem wirtschaftlich wichtig. So z. B. bei dem als Flugbenzin verwendeten Hooktan, dessen hohe Klopfkraft vom Gehalt an $2,4,4$ Trimethylparaffin abhängt. Da die Paraffine chemische Reaktionen schwer zugänglich sind hat man es hier vielfach vorgezogen die Molekularspektren, insbesondere das leichtbestimmbar und leicht auswertbare Raman effekt zu benutzen. Die Raman spektralanalyse ist unverwendbar, wenn man wenige am besten nicht

Beilage S. 30

Paraffin

Beilage 8 26

mehr wie 3 Einzelbestandteile zugegen sind, von denen einer eindeutig überwiegt. Auch wir haben eine Anzahl technischer Isoktane auf diesem Wege untersucht, um die unerwarteten Unterschiede in ihren Oktanzahlwerten aufzuklären und kamen dabei zu neuen Ergebnissen. Zunächst wurde die 3 in Beilage 8 26 wiedergegebene Probe mit dem Oppauer Apparat fraktioniert, dann die Fraktionen ramanographisch untersucht. Schon die Fraktionsfäulen in der Tafel zeigen, daß Probe II sehr einheitlich zusammengesetzt ist, während I u III aus zwei Komponenten in ungleicher Menge und einem Vor- und Nachlauf als merkbare Verunreinigungen bestehen. Die Hauptbestandteile wurden ramanographisch v. Dr. Linnm als 2.4.4 und 2.3.4 trimethylpentan bestimmt und durch die Brechungsindices bestätigt.

Beilage 8 37

Ersteres hat die OZ 100, das zweite von uns zum ersten Mal darin nachgewiesen und seine OZ zu reinem synthetisch hergestelltem zu 95 neu bestimmt. Die Verunreinigungen, die die OZ von III herabsetzen, befinden sich hauptsächlich im Nachlauf, daneben macht sich natürlich auch der höhere Gehalt an 2.3.4 trimethylpentan geltend, eine OZ von 95 wird verlangt, es allein ist also nicht fördernd.

Beilage 8 35

Zusammengesetzte Gemische

Nachdem ich Ihnen nun einen Überblick über die von uns benutzten Methoden zur Trennung und Bestimmung von Olefinen, Dienen, Paraffinen gab, will ich Ihnen noch kurz zeigen - wobei ich in Einzelheiten besonders auf die Beilagen verweise - wie weit man auf diesem Wege die man-

ergibt sich aus dem Vergleich der beiden
Formeln, dass die Molekülmasse des
Esteres um $2 \cdot n$ größer ist als die
Molekülmasse des Säureanhydrids. Die
Molekülmasse des Säureanhydrids ist
gleich $2 \cdot n$ mal der Molekülmasse
des Säuremoleküls. Die Molekülmasse
des Esteres ist gleich $2 \cdot n$ mal der
Molekülmasse des Säuremoleküls plus
 $2 \cdot n$ mal der Molekülmasse des
Alkohols. Die Molekülmasse des
Säureanhydrids ist gleich $2 \cdot n$ mal
der Molekülmasse des Säuremoleküls.

Die Molekülmasse des Säureanhydrids
ist also um $2 \cdot n$ größer als die
Molekülmasse des Säuremoleküls. Die
Molekülmasse des Esteres ist um
 $2 \cdot n$ größer als die Molekülmasse
des Säuremoleküls plus $2 \cdot n$ mal
der Molekülmasse des Alkohols. Die
Molekülmasse des Säureanhydrids
ist also um $2 \cdot n$ größer als die
Molekülmasse des Säuremoleküls.
Die Molekülmasse des Esteres ist
um $2 \cdot n$ größer als die Molekülmasse
des Säuremoleküls plus $2 \cdot n$ mal
der Molekülmasse des Alkohols. Die
Molekülmasse des Säureanhydrids
ist also um $2 \cdot n$ größer als die
Molekülmasse des Säuremoleküls.

Die Molekülmasse des Säureanhydrids
ist also um $2 \cdot n$ größer als die
Molekülmasse des Säuremoleküls. Die
Molekülmasse des Esteres ist um
 $2 \cdot n$ größer als die Molekülmasse
des Säuremoleküls plus $2 \cdot n$ mal
der Molekülmasse des Alkohols. Die
Molekülmasse des Säureanhydrids
ist also um $2 \cdot n$ größer als die
Molekülmasse des Säuremoleküls.
Die Molekülmasse des Esteres ist
um $2 \cdot n$ größer als die Molekülmasse
des Säuremoleküls plus $2 \cdot n$ mal
der Molekülmasse des Alkohols. Die
Molekülmasse des Säureanhydrids
ist also um $2 \cdot n$ größer als die
Molekülmasse des Säuremoleküls.

12
13
14
15
16
17
18
19
20
21
22
23
24
25
26
27
28
29
30
31
32
33
34
35
36
37
38
39
40
41
42
43
44
45
46
47
48
49
50
51
52
53
54
55
56
57
58
59
60
61
62
63
64
65
66
67
68
69
70
71
72
73
74
75
76
77
78
79
80
81
82
83
84
85
86
87
88
89
90
91
92
93
94
95
96
97
98
99
100

Vertraulich.

Beilage S. 1.

Dr. Müller-L.

N: 1

Beilagen zum Bericht: Stern,

Isolierung und Identifizierung von Kohlenwasserstoffen aus Gemischen nach neuen Methoden: 51 Seiten

auf der

2. Arbeitsgemeinschaft:

Analytische und Präparative Feintrennung

von Kohlenwasserstoffen.

Inhaltsangabe:

Oppauer Feinfraktionieraufsatz	Blge. S. 2-6	Bestimmung von Paraffin- u. W.	Blge. S.
Abtrennungsschema dazu	" " 7	Raman spektroskopische Untersuchungen	" " 33-35
Trennung v. o-m-p-Xylol	" " 8	Isoktänfraktionen Tafel (Raman)	" " 36
		Berechnungsindices	" " 37
<u>Bestimmung der Olefine</u>	" " 9-10	<u>Trennung zusammengesetzter</u>	
V-Rohr	" " 11	<u>Gemische</u>	
Trennungsschema d. Pentene u. Hexene	" " 12	CO-H ₂ -Drucköle	" " 38-40
Tabelle der untersuchten Pentene	" " 13	Alkoholbestimmungen - C ₄	" " 41
Hexene	" " 14	Alkoholzahl, Blkhaltsäureanalyse + Smeth	" " 42
Abtrennung höherer Olefine mit Balz	" " 15	Identifizierung	" " 43
Verbesserte Taupfche Methode (Friedrichen)	" " 16/17	Säurebestimmung	" " 44
Kundenkarte dazu	" " 18	Qualitätsuntersuchen	" " 45-49
<u>Bestimmung der Diene</u>	" " 19/20	Zusammensetzung eines Drucköls	" " 50
Mikroreaktion d. Maleinsäureaddition	" " 21-23	Gegenüberstellung der Zusammen-	
Tabelle d. untersuchten Diene	" " 24	setzung verschiedener Drucköle	" " 51
Abtrennung u. Identif. in Benzol	" " 25-28		
Massenanalytische Best. d. "	" " 29-32		

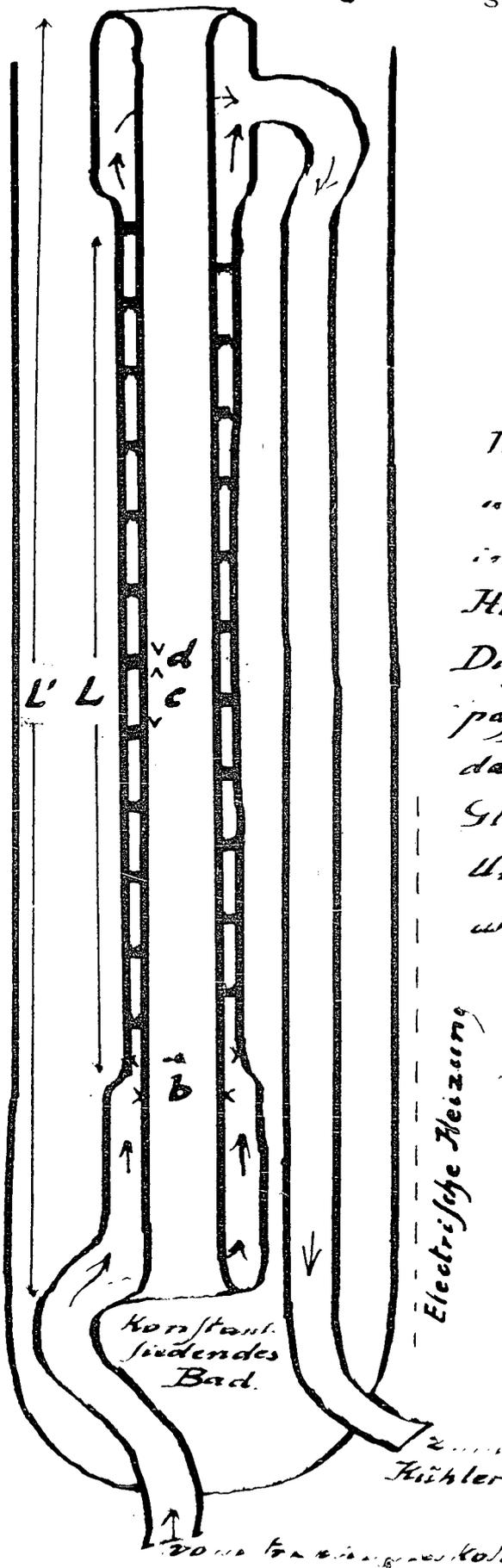
Die mit diesen Aufgaben zusammenhängenden technisch-wissenschaftlichen Versuche führten in gemeinsamer Arbeit mit dem Berichterstatter aus:

Dr. Ernst Hochjelenow (der Sommer 26), Dr. Rob. Hasenclever (Herbst 26 - Früh 31), Dr. Werner Hoels (Herbst 31 - heute), Dr. Wilh. Friedrichsen (End 34 - heute). Die physikalischen Aufgaben u. die Raman-Untersuchung bearbeitete Dr. Bernh. Jinnm. Während die chem. u. Destillationsanalysen in diesem ganzen Zeitraum fast ausschließlich und mit größter Ausdauer und Genauigkeit meine langjährige Assistentin Fr. Hedwig Lotz ausführte. Ihnen allen sei hier bestens gedankt.

2168 - 30/4.03

Oppauer

Fraktionieraufsatz



Dieser Aufsatz zur Feinfraktionierung wird ganz aus Glas hergestellt und ist in ein an der unteren Hälfte mit elektrischer Heizung versehenes Glasrohr eingeschmolzen. Dieses wird mit einer Flüssigkeit von passendem Siedepunkt bis nahe unter das obere Ende des doppelten innen die Glasspirale führenden Rohres gefüllt. Um hierin Siedeverzug zu vermeiden, werden Siedestäbe¹⁾ in den inneren und äußeren Raum des Bades eingeführt. Das Thermometer wird im äußeren Badraum aufgehängt. Das obere Ende des Badraumes ist durch einen mit Federn gegen Überdruck gesicherten, Schliff mit einem Rückfluschkühler verbunden.

Electriche Heizung

1 oder Siedenapparate

S. 1

Durchschlag

Auf Bruchteile eines Grades genau kann man die gewünschte Temperatur einstellen durch Wahl der Radstüffigkeit und entsprech. Über- oder Unterdruck. Die vom Rückflusskühler zurücklaufende Flüssigkeit wird an das innere Spiralrohr tropfen, sie fällt in die Außenwand des Radraumes herunter, lauter. Der Dampf kehrt mit der zu zerlegenden Flüssigkeit zurück durch Schloß mit dem Aufsatz verbunden und wird ^{drücken} gleichfalls elektr. geleitet. Rad ^{Temp. abgemessen wird, erhält} Die hier austretenden Dämpfe strömen wie beim Widmeraufsatz durch den cylindrischen Spiralraum, wo sie in langer Berührung mit der zurücklaufenden Flüssigkeit zerlegt werden. Durch Wahl des Abstandes $a-b$ der Spiralsteighöhe c im Verhältnis $a : c$ und der Länge L kann man die Bedingungen in weitgehendem Maße der grade vorliegenden Aufgabe anpassen.

Die in diesen Erfahrungen ist folgendes zu beachten:

Die konstant fließende Flüssigkeit muss immer fließend sein, aber sie braucht nicht unbedingt ein reinen Stoff zu sein. Sie darf nicht zu Siedeverzug neigen und muss außer einem passenden Siedepunkt auch eine Verdampfungswärme haben, die nicht zu gering ist, als Siedepunkt der zu zerlegenden Substanz.

Einige Beispiele benutzen wir: Ather, Pentan, tetraäthyl. Kohlenstoff, Benzol, Wasser, Toluol, Xylol,

I. G. FABRENINDUSTRIE AKTIENGESELLSCHAFT LUDWIGSHAFEN A. RH.

Stickstoff-Abteilung

Phendromal, Dichlorbenzol, Tetralin, letzteres zeigt schon sehr bald Zeretzungserscheinungen. Wir gehen gewöhnlich nicht tiefer wie 90° unter und nicht mehr wie 10° über die Siedetemperatur ~~der~~ der Badflüssigkeit die über den Druck reguliert wird durch ein Hg Barometer in geschickter Weise.

Die Dampferzeugung muss gleichmäßig und stetig sein, die Flüssigkeit ist bis zu einer Fraktion erschöpft, lagert sich nachher wenig über 10° über die Badtemperatur auf, dann, wenn kein normaler Apparat die Tropfgeschwindigkeit bei am Ende des Kühlers unter 3-4 Tropfen je Min., beim Kleinen unter 1 Tropfen je Min. gesunken ist. Über 60 Tropfen je Min. als Höchstgeschwindigkeit gehen wir beim normalen Apparat nicht hinaus. Da nur die Badtemperatur zu beaufsichtigen ist, kann man mit einer grossen Anzahl Destillationen neben einander in Betrieb halten.

Wir können folgende Abmessungen

1	5	10	15	20	25	30	40	50	60	70	80	100	150
---	---	----	----	----	----	----	----	----	----	----	----	-----	-----

100 5 5000

100 5 5000

100 5 5000

100 5 5000

Stern

Oppauer Fraktionier-Aufsatz

(Rei. 22.4.36 erg. 28.4.37 u. 10.3.40 Stinn)

(mit regelbarem Rücklauf)

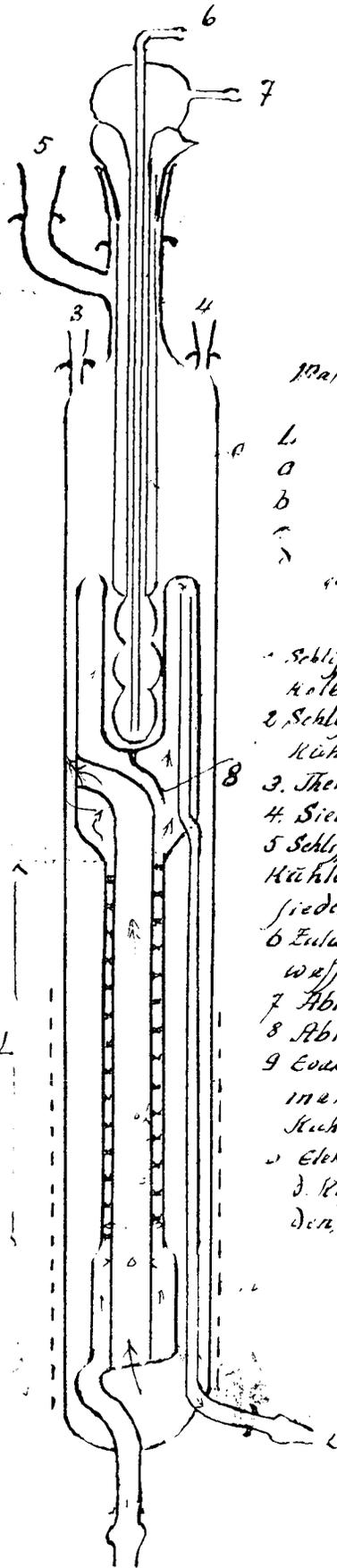
11. 8. Feinfraktionierung größerer Mengen im Labor rascher
 als mit gewöhnlichen Vorrichtungen zu bewerkstelligen, wurde hier ein Re-
 apparat beschrieben, welches bei jeder Zerkleinerung wiedergibt, mit einem
 durch Wasser- oder Luftstrom regelbar gerichteten inneren Aufsatz der Kolon-
 nen raschen. Dieser ist kegelförmig und von der Kugelverrichtung ge-
 trennt. Die herabfließende Bodflüssigkeit fällt den Zwischenraum aus und
 dient zur Wärmehaushaltung, wie herkömmlich diese Abänderung in Verbindung
 mit den 500 mm langen Kolonnen. In der technischen Ausführung dieses
 Feinfraktionierkolonne hat sich eine besondere Vorrichtung zur Regelung
 des Rücklaufes als überflüssig erwiesen. Der Rücklauf kann beliebig durch
 scharfe Temperatureinstellung geregelt werden. Die Temperaturmessung er-
 folgt am genauesten und bequemsten durch die Siededruckmessung
 des konstant siedenden Bades.

Die gute Verwendung dieses Aufsatzes setzt eine bequeme Regelung
 des Ab- oder Unterdruckes voraus. Hierzu dient der gleichfalls abgebildete
 Schwimmervorrichtung. Ein hohler, oben und unten durch je 3 Glasröhrchen
 in einem passenden Glasrohr gut geführter zylindrischer Glaschwimmer ist
 an seinem oberen Ende querschliffen und darauf eine dünne ölfechte Buna-
 plate aufgeschoben. Durch den regelbaren Auftrieb des Schwimmers wird dieser
 in dem gewählten Stigandruck gegen ein am unteren Ende mit festverbunde-
 nem Rohr im gewünschten 1/2 Atmosphären Rohr gepreßt, das durch ein Gummischlauch-
 stück abgeleitet mit dem inneren Glasrohr verbunden ist. Der höchste erreichbare
 Unterdruck hängt von dem Verhältnis $\frac{\text{Schwimmerolumen}}{\text{inneren Rohrquerschnitt}}$ ab.

Apparat zur Feinfraktionierung aufsatz

n. Ber. v. 21. 4. 36 ergänzt 2. 1. 39 Straß

Fraktionier-
aufsatz



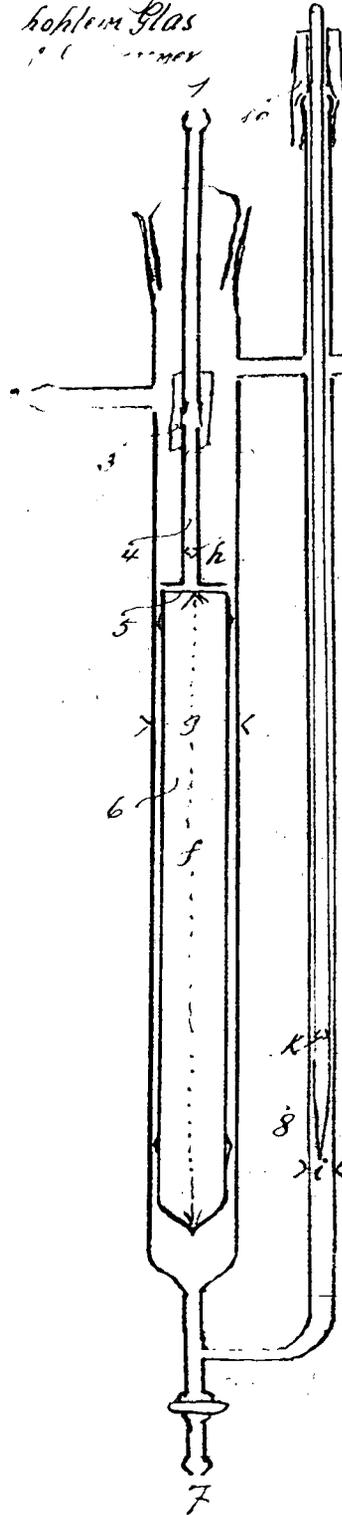
Druckregler mit
hohlem Glas
1 l. ...

	Maße mm		
L	150	150	400
a	24	16	34
b	10	50	10
c	10	15	13
d	2	3	2
	2.5	3	2.5

	Maße mm		
f	30	60	
g	14	15	
h	2	4	
i		10	
k			

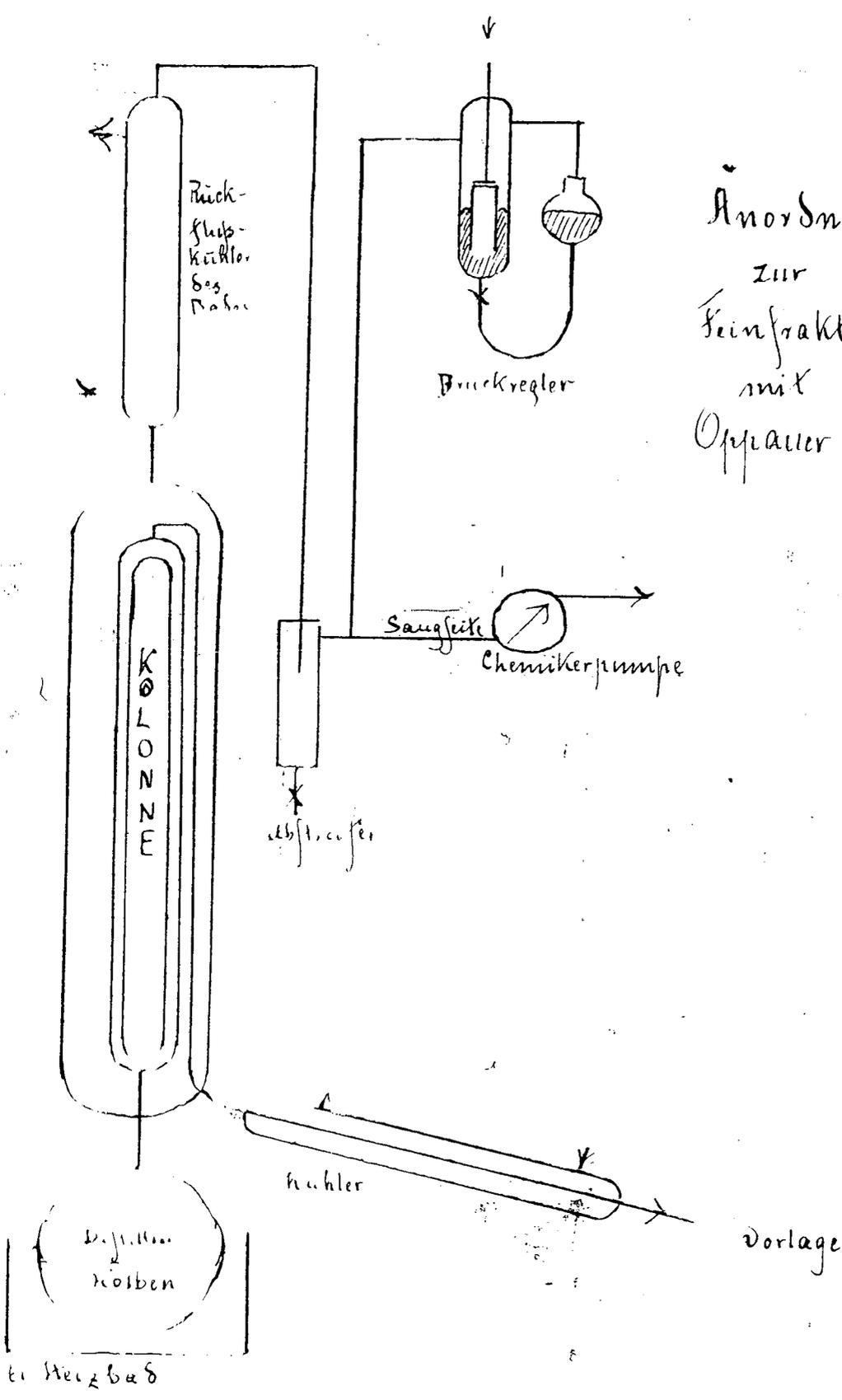
- 1. Schließ. 2. Destillat
- 2. Schließ. 2. Destillat
- 3. Thermometerfchl.
- 4. Siedekapillarefchl.
- 5. Schließ. 2. Rücklauf-
Kühler des konstant
siedenden Bades
- 6. Einlauf des Kühl-
wassers od. d. Luft
- 7. Ablauf derselben
- 8. Abtropfspritze
- 9. Evakuirtes Stöpsel
mental d. regulier-
Kühlers
- 10. Elektr. Heizung
d. konstant siedenden
Bades

- 1. Einfangleitung
- 2. 2. Vakuumpumpe
(Chemikerpumpe)
- 3. Sammelerschlauch
- 4. Rohrfreies Rohr mit
Angeheuerstem
unten geschliff. Platte
- 5. Geschliffene Glas-
fläche
- 6. Schwimmkörper
- 7. 2. Hygrometerglas
- 8. Glasstab m. Spitze
zur Feineinstellung
der Hg.höhe
- 9. 2. Destillationsapp.
- 10. Sammelerschlauch 2.
Vergleichen d. Hg-
Stabes.



Abzug

128
701431



Anordnung
zur
Feinfraktionierung
mit
Opplauer Aufsatz

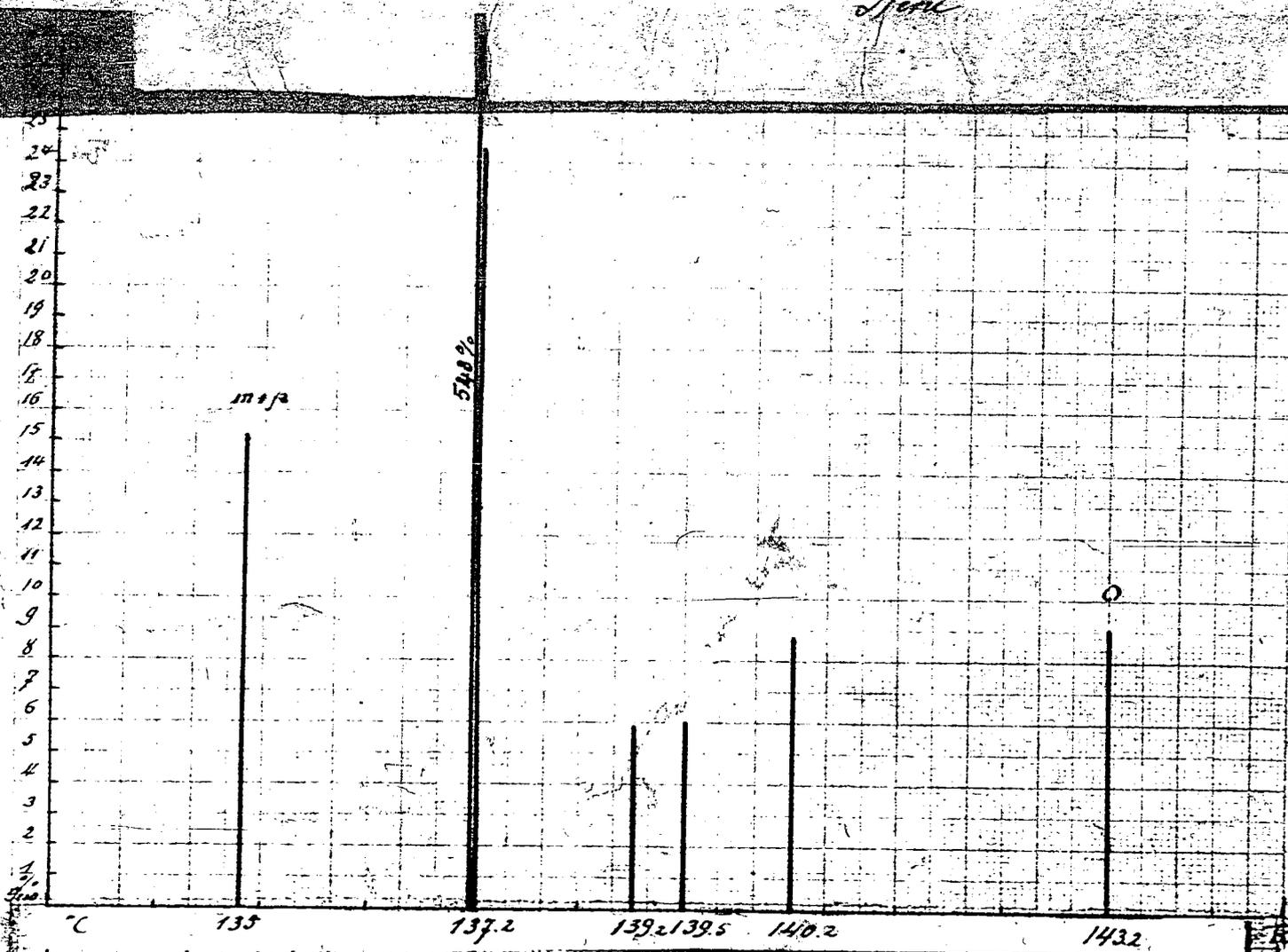
10.3.40 Stern

I. G. FARBENINDUSTRIE AKTIENGESELLSCHAFT LUDWIGSHAFEN A. RH.
Stickstoff-Abteilung

Um die Leistungsfähigkeit des Oppauer Stoffsatzes zur Trennfractionierung zu prüfen, haben wir ein Gemisch aus gleichen Teilen o, m, und p Xylol hergestellt und dies fractioniert. Auch hier wurden die Raman-Spektren zur Bestimmung und zur Schätzung der Gehalte der einzelnen Siedeteile benutzt. Das Ergebnis zeigt die unten folgende Tabelle.
Ein Teil, etwa $\frac{1}{3}$ des o. Xylol ließ sich als etwa 95% O Xylol in der letzten Fraktion gewinnen. Die erste Fraktion (135°) war o Xylol frei, enthielt noch m und p Xylol nebeneinander. Die Fraktion 137° ließ sich auch bei einer 4. Trennungprobe nicht weiter zerlegen, sie scheint ein konstant siedendes Gemisch zu sein. Die Anteile bei 139 u 140 sind wahrscheinlich noch zerlegbar.

Oppauer 23 4 37

Streu



Vorschrift für die Bestimmung der Penten-
und Hexenfraktion im
V-Rohr. 1)I. Gruppe x.  (Isobutylengruppe) 2)

In der Fraktion Brzahl nach Mc Ilhenny.

Rohr mit H_2O ausspülen, evacuieren, feucht wiegen,8x Vol. des KW 4.5 n HBr einsaugen, 1/2 h schütteln, HBr absaugen, H_2O einsaugen, so oft wiederholen, bis H_2O nicht mehr sauer, gut zusammenlaufen lassen, H_2O absaugen Rohr wiegen.KW von einem Seitenschenkel (Pent. 70° , Hex. $90^\circ C$) zum anderen ($0^\circ C$) destillieren, Rückstand heraussaugen, Rohr wiegen.

Behandlung mit 4.5 n HBr so oft wiederholen, bis Gewichtsnahme des KW. unter 5% bleibt.

Gesättigte KW. x — x — x

Brzahl nach Mc Ilhenny bestimmen.

5x Vol. des KW. an 0% gesättigter HBr einsaugen, 2 h. schütteln, gut zusammenlaufen lassen, Säure abtrennen,

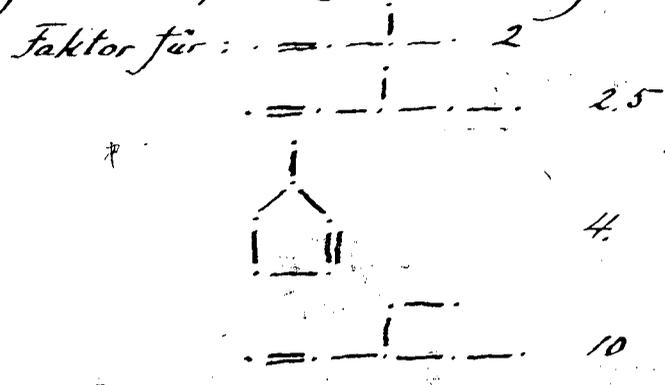
Bromidhaltigen KW. in einem Seitenschenkel sammeln, mittleren Schenkel teilweise mit KOH 1:1 füllen, über Nacht ruhig stehen lassen zum Entfernen des gasförmigen HBr, KOH absaugen, dann Rohr wiegen.Brzahl des KW bromidgemisches bestimmen zur Prüfung vollständiger HBr-aufnahme. KW-Bromidgemisch von einem Seitenschenkel (Pent. 70° Hex $90^\circ C$) zum andern $0^\circ C$ destillieren. Destillat im mittleren Schenkel sammeln, heraussaugen, Bromid im Seitenschenkel $0^\circ C$ abkühlen, KW-dampfrest durch Absaugen bis zur Gewichtskonstanz entfernen.1) Nach Entfernung Ser Diene ^{Blge.} (S. 19) und des Peroxyds.

2) Michael u Zübler A. 379, 298, 297.; 385, 252, 269

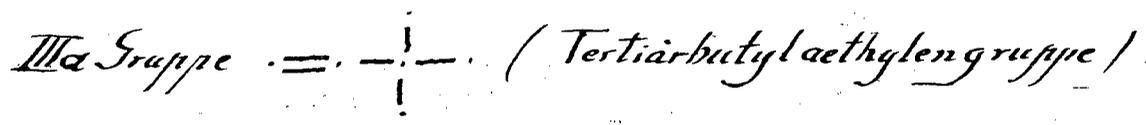
Durchschlag



H₂O in Rohr mit Bromidgemisch einsaugen, schütteln, absaugen, so oft erneuern, bis H₂O nicht mehr sauer. HBr in H₂O titrieren

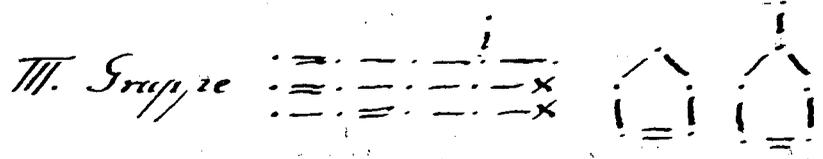


Br-zahl nach MeIlliney im Restbromid bestimmen, wenn Olefin neu entstanden, dann



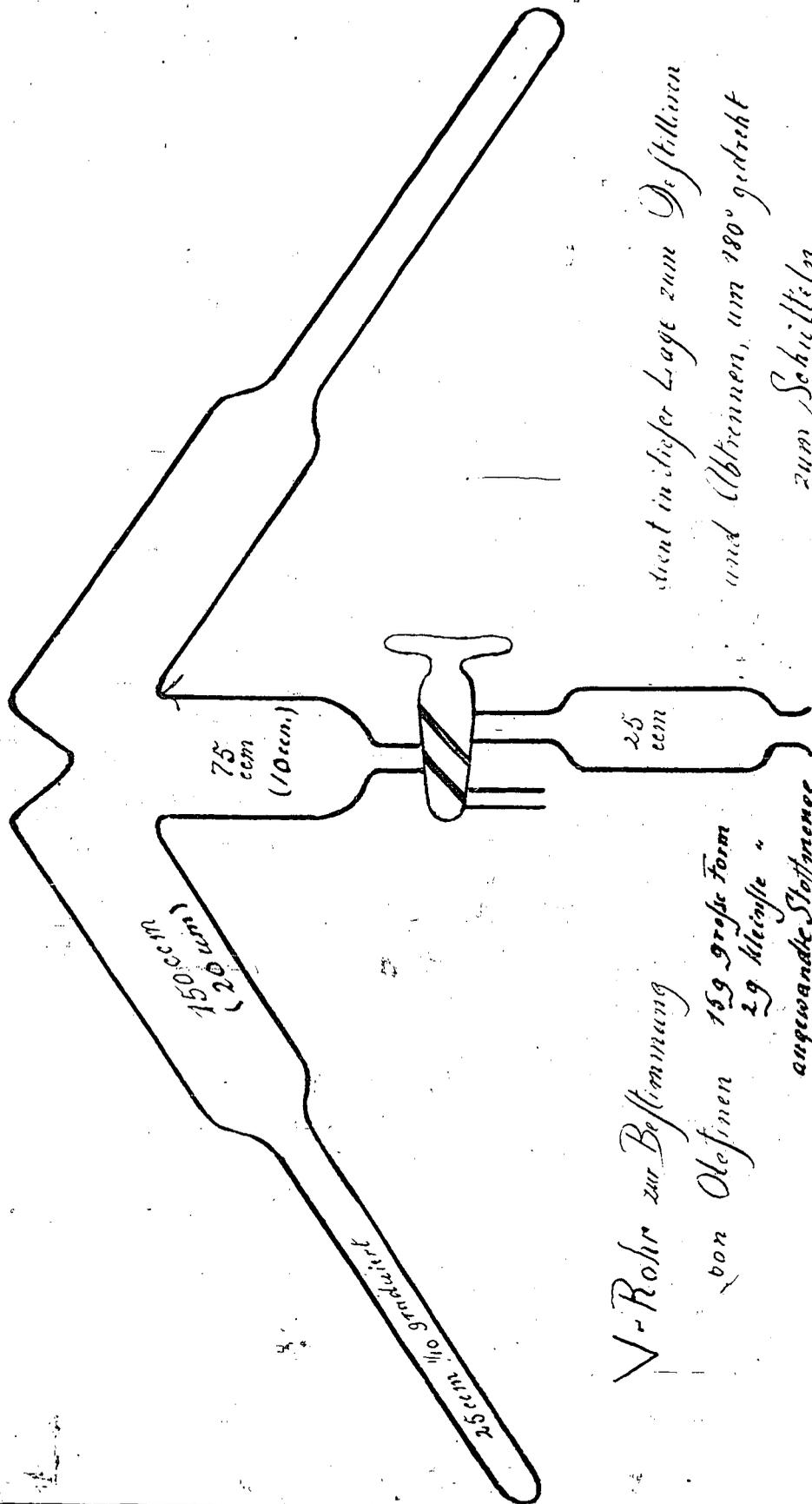
vorhanden. Das aus dem $\begin{array}{c} | \\ | \\ \text{---} \text{C} \text{---} \text{C} \text{---} \\ | \\ | \end{array}$ zu 90% entstehende $\begin{array}{c} | \\ | \\ \text{---} \text{C} \text{---} \text{C} \text{---} \\ | \\ | \end{array}$ gibt bei der H₂O Behandlung $\begin{array}{c} | \\ | \\ \text{---} \text{C} \text{---} \text{C} \text{---} \\ | \\ | \end{array}$ und dies schon bei Zimmertemperatur $\begin{array}{c} | \\ | \\ \text{---} \text{C} \text{---} \text{C} \text{---} \\ | \\ | \end{array}$ Retro-Pinakolin-Umlagerung

In Crackbenzinen wurde Gruppe IIIa bisher nie gefunden. Bei den Diisobutylenen tritt diese Gruppe auf.



Das noch im KW gebundene Br gibt den Gehalt an obigen vorwiegend norm. Kette aufweisende Olefine an.

Zur Analyse verwenden wir etwa 10g KW im abgebildeten Rohr mit 150ccm, Schlenkel. Für geringere Mengen benutzen wir kleinere Rohre **Durchschlag** ^{1) vergl. Delaere 1906, 7, 498}



V-Rohr zur Bestimmung
 von Olefinen 15g große Form
 2g kleinste "
 angewandte Stoffmenge

steht in dieser Lage zum Destillieren
 und Abtrennen, um 180° gedreht
 zum Schütteln

Die Zahlen in () sind Maße für die kleinste Form. Verengte, Schenkelverlängerung
 lassen wir weg, sie ist, wenn alle Werte wie in Vorchrift gewichtsmäßig bestrahlt
 werden, zu entbehren.

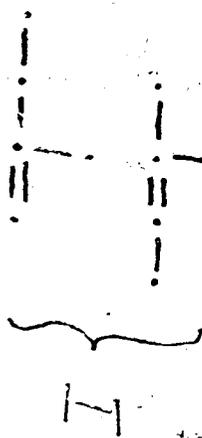
W. W.
 1873

Ergänzt. 22.1.35 Stern

Trennung und Bestimmung von Dienstoffen KW-gemischter.

Gruppe Pentene

4.50n HBr

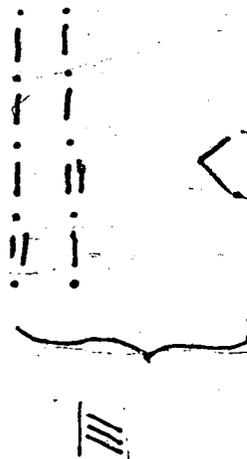


8.50n HBr



48%

Umlagerung in tert. Bromid.
(Michaelische Umlagerung)



III



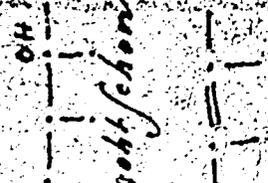
III a.



90% Umlagerung zu

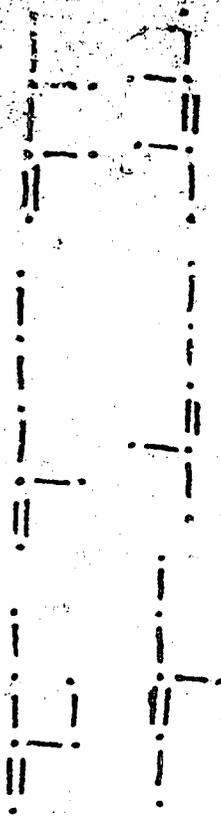
tert. Bromid

bei 40°C über 100



100%

Hexene



5%

40%

48%

II

I. G. FARBENINDUSTRIE AKTIENGESELLSCHAFT LUDWIGSHAFEN A. RH.
Stickstoff-Abteilung

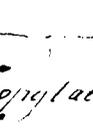
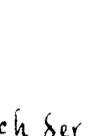
Br. Zahl Reagiert Siebt bei 0° mit
n. Me. Mhney mit neutr. K Mn O₄
addiert substituiert 4.5 n H.Br im Überschuß oxyd.
ber. 20° 40°

Chemical Name	Br. Zahl	Reagiert	Siebt bei 0° mit	Notes
x Trimethyläthylen	228 220 30 35	löslich	Aceton, Essigs.	
Asym. Methyläthyläthylen	228	"	Methyläthylketon Lit.	
x Isopropyläthylen	" 225 26 93	nicht	Isobutters., Oxals.	
x Penten 1.	"	"	n-Butters., "	keine Bernsteinf. wie die Lt. angiebt
x Penten 2.	" 227 6 5	"	Acetons., Propions., Essigs.	
x Cyclopenten	236 235 15 20	"	Glutarol.	
x Methyl 3 penten 2	190	löslich	nicht gerieft.	
Methyl 2 penten 2	"	"		
x Tetramethyläthylen	" 190 20 35	löslich bei wie		Der tert. Alkohol zerfällt schon bei Zimmertemp. in H ₂ O und Olefin in Gegenwart von Säure. Das reine Olefin addiert beim Stehen langsam H ₂ O.
Asym. Diäthyläthylen	" 175 60 75	löslich		
Asym. Methylpropyläthylen	"	"		
Asym. Methylisopropyläthylen	"	"		
x Tert. Methyl cyclopenten	195 194 68 80	polymerisiert		

Durchschlag

I. G. FARBENINDUSTRIE AKTIENGESELLSCHAFT LUDWIGSHAFEN A. RH.
Stickstoff-Abteilung

Br-Zahl nach
Mc Miley reagiert
addiert substituiert mit
bei 20° 40° 1,5 n HBr um Überschuss
oxydiert

Methylcyclopenten 1. x 	190 185 25 150	nicht	Äthylmethyleffig. Oxal.
Isohexen x 	"	"	Isovalerians. Oxalsäure
Äthylmethylcyclopenten x 	195 190 55 180	"	"
Hexen 1	190	"	n-Valerians.
Hexen 2	"	"	Ämil. Oxal.
Hexen 3	"	"	n-Butter. Effig.
Sym. Methylisopropyläthylen x 	180 15 70	"	Iso butter. Effig.
Sym. Methylcyclopenten x 	195	"	"
Tert. Isobutyläthylen x 	190	"	Trimethyleffig. Oxal.
x Synthetisch nach der Literatur von dargestellt			

Synthesen: Dr. W. Hoefs
Analysen: Ed. Hedw. Lotz

Durchschlag

Trennung von tertiären Olefinen
 von andern Olefinen durch selektiv-katalytische Überführung in
 Halogenide an Bariumhalogenid

Verfahren W. Friedrichsen EP. 473501, Fr.P. 823567, Fr.P. 351855, U.S.A. 2156070, O.Z. 11655

Etwa 100l 10% Isobutylen in Buten-2 mit HCl gasf. HCl gemischt bei 95°
 in etwa 5 h über 1/2 eines großen BaCl_2 -Kontaktes geleitet, ergeben 92% Aus-
 beute eines mindestens 98%igen tertiärbutylchlorids, das durch Feinfraktionieren
 aus dem Gemisch gewonnen werden kann. Der Kontakt wird hergestellt, indem
 man gleiche Teile krist. BaCl_2 mit Wasser mischt, in der Hitze in einem kräf-
 tigen Luftstrom zu einer blasigen Masse eintrocknet, davon erbsengroße Stük-
 ke bei 150-200°C im HCl-Strom völlig von Wasser befreit.

Nimmt man HBr und BaBr_2 , so erhält man den gleichen Umsatz
 mit gleicher Ausbeute bei 65°C.

Nach diesem Verfahren kann man auch Trimethyläthylen von Isopro-
 pyläthylen trennen. Es eignet sich nicht nur zur technischen, sondern auch
 zur analytischen Trennung, insofern als sich die tertiären Olefine selbst aus
 2-3%igen Gasen sehr vollständig abtrennen lassen. Zur technischen Trennung be-
 nutzt man am besten das Herauswaschen des Halogenids mittels eines hoch-
 siedenden Kohlenwasserstoffs aus dem Reaktionsgasen oder -dämpfen und Aus-
 treiben des Halogenids aus der Lösung.

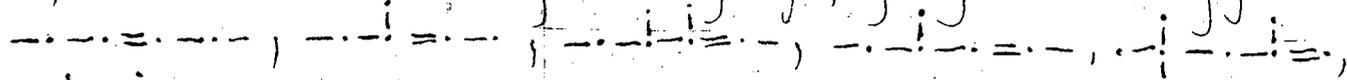
10.3.40. Skm.

Maßanalytische Bestimmung zweier Olefingruppen.

Erweiterung der Tausz'schen Methode (Dr. W. Friedrichsen)

28. 3. 39

Die von Tausz ausgearbeitete Methode, Olefine quantitativ zu bestimmen, besteht darin, diese mit Mercuriacetal umzusetzen und die dabei entstehende äquivalente Menge Essigsäure maßanalytisch zu bestimmen. Diese einfache Bestimmungsmethode konnte in einigen Punkten verbessert und vor allem für die quantitative Bestimmung von verzweigten Olefinen mit ganz bestimmter Lage der Doppelbindung neben anderen Olefinen erweitert werden. Es hat sich dabei gezeigt, daß Olefine der Konfiguration:



und entsprechende innerhalb einer Minute mit Mercuriacetal quantitativ umgesetzt sind, dagegen Olefine wie $\dots \overset{|}{\underset{|}{C}} = \dots$, $\dots \overset{|}{\underset{|}{C}} = \dots$,

und entsprechende sehr viel langsamer reagieren. Die Unterschiede der Reaktionsgeschwindigkeiten der erwähnten beiden Typen sind in Tafel T voranschaulicht.

(Es wird hierbei erwähnt, daß die der zweiten Gruppe angehörenden Olefine, 1. 3. 4. 5.

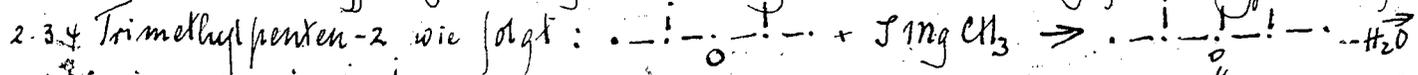
Kurve, offenbar infolge ihrer Darstellungsweise durch wechselnde Mengen solcher der ersten Gruppe verunreinigt sind.)

Ausführung einer Bestimmung: 2g eines Gemisches von gleichen Teilen 2. 4. 4 Trimethylpenten 1 und -2 werden in einem Meßkolben mit Methanol auf 25ccm aufgefüllt. 2ccm dieser Lösung werden in ein Reagenzglas gegeben und mit 15ccm einer gesättigten Methylalkohol-Mercuriacetal-Lösung versetzt und eine Minute stehen gelassen. Darauf wird die Lösung sofort in 100ccm Wasser, dem vorher 30ccm gesättigte NaCl-Lösung und ein Überschuß von 10n NaOH zugesetzt waren, eingegossen und mit 10 HCl zurücktitriert unter Verwendung von Phenolphthalein als In-

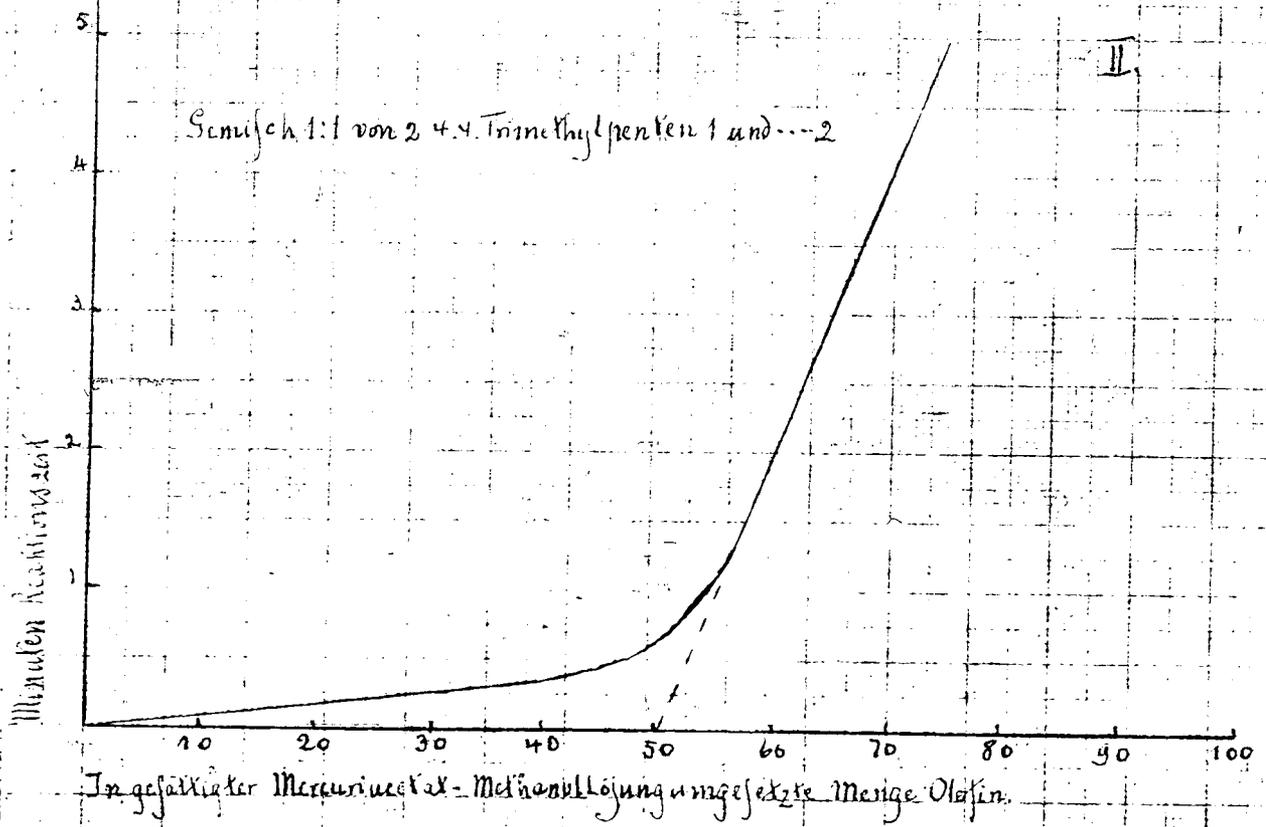
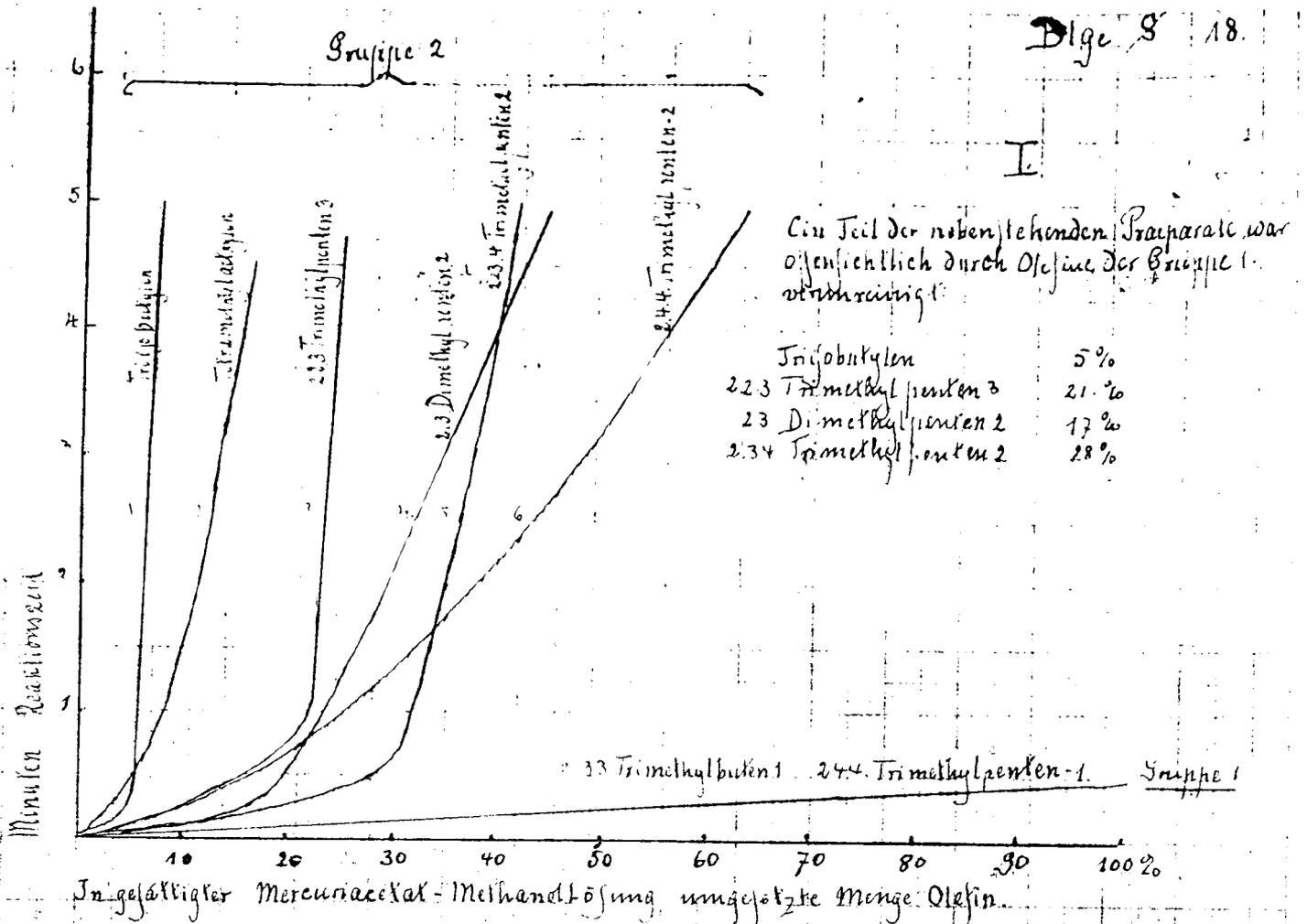
Dikator, um die bei der Reaktion entstandene Essigsäure zu bestimmen: Auf gleiche Art werden nach verschiedenen Zeiten noch weitere Werte ermittelt: Die auf diese Weise aus der Reaktionsgeschwindigkeit erhaltene Kurve in Tafel II gibt durch Rückverlängerung des grade aufsteigenden Kurvenstücks im Schnittpunkt mit der Abszisse die Zusammensetzung des Olefingemisches zu je 50% an.

Neben der quantitativen Bestimmung erlaubt diese Methode auch bei der Konstitutionsermittlung von Olefinen, beispielsweise Triisobutylene, Aussagen über die Zuordnung des betreffenden Olefins zu einer der beiden Gruppen.

Vor allem leistet sie gute Dienste zur Feststellung des Reinheitsgrades von Olefinen bei präparativen Arbeiten. So zeigen beispielsweise die 1. 3. 4. u. 5. Kurve in Tafel I deutlich eine Verunreinigung des betreffenden Olefins durch ein anderes, das mit Mercuriacetat schnell reagiert. Diese Olefine wurden aus den dazugehörigen tertiären Alkoholen durch Wasserabspaltung mit Oxalsäure oder Jod dargestellt, beispielsweise



Die Wasserabspaltung verläuft also nach zwei Richtungen. Letzteres Olefin als ein solches mit entzündiger Doppelbindung reagiert naturgemäß schnell mit Mercuriacetat und war, wie die Kurve zeigt, in einer Menge von 28% entstanden.



Zu 2 Friedrichsen: Massanalytische Bestimmung
zwei Olefingruppen. 28.3.39

Bestimmung der Diene

Kommissionsbericht v. 23. 11. 34. ergänzt 20. 1. 35.

Ausgangsol: Fraktion bis 120°C .

Gang der Bestimmung:

1. Brzahl n. Mc. Ilkiney

Bestimmung der Diene (mit konjugierten =) ^{D.R.P. 646 821} vgl. ~~DZ 8294, 8314~~

a. Cyclische: Zusatz von α -Naphthochinon 1% Suo. unter kräftigem Schütteln od. Rühren bei Zimmertemp. Stehenlassen bis die gelbe Farbe verschwunden und Zusatz so oft wiederholen, bis die gelbe Farbe 24h lang bestehen bleibt, oder, wenn das Öl gefärbt, das Naphthochinon mit Phenylhydrazin noch nachweisbar ist. Trennung des Adduktes vom Öl durch Abddestillieren bei Zimmertemperatur im Vakuum. Max. temp. 30°C . Das Addukt kann bei hohem Gehalt an Cyclopentadien und Methylcyclopentadien deren Dimere enthalten, es ist daher zweckmäßig, schon nach dem ersten Zusatz abzu-destillieren und hierdurch die weiteren Addukte frei von Dimeren zu erhalten. (Doess.)

b. Acyclische: Zusatz von Maleinsäureanhydrid wie oben procentweise unter kräftigem Rühren bis alles gelöst und dann 24h stehen lassen. Es ist zweckmäßig nach jedem Zusatz abzu-destillieren, die Gewichtszunahme zu bestimmen und die erhaltenen Adduktfraktionen für sich getrennt zur Kristallisation zu bringen. Zur Abtrennung der Kristalle von der Mutterlauge eignen sich für kleine Mengen besonders gut die bei Haldenwanger in Berlin erhältlichen Tonplatten, da sie es gestatten auch sehr kleine Mengen von Kristallen abzutrennen, ohne daß diese durch abgeriebenen Ton verunreinigt werden.

Wir lassen bei den weiteren Maleinsäurezusätzen diese 8 Tage stehen, ehe wir die Gewichtszunahme bestimmen und beenden die Zusätze wenn hier-

Durchschlag

I. G. FARBENINDUSTRIE AKTIENGESELLSCHAFT LUDWIGSHAFEN A. RH.
Stickstoff-Abteilung

bei keine mehr erfolgt.

Man kann die Addukt-säuren nach beistehender Tab. I¹⁾ mikrochemisch prüfen oder durch die Schmelzpunkte und Analysen der erhaltenen Hydrokhaltsäuren, für die wir Tab. II²⁾ beilegen, identifizieren.

Bei größeren Mengen von Benzinen benutzen wir auch zur Entfernung der cyclischen Diene Maleinsäureanhydrid, nachdem wir vorher den Gehalt daran mit Naphthochinon bestimmten, um die Klärstellung von größeren Mengen des Chinons zu vermeiden.

Nach Entfernung der Diene wird das Öl feinfraktioniert.

Ob man die einzelnen Fraktionen Penten u. Hexen-Fraktion auf Einzelolefine untersucht, prüft man auf Peroxyd, besonders die Hexen-Fraktion und entfernt dieses auf bekannte Weise: $FeSO_4$, $FeCO_3$, Maleinsäureanhydrid bei mäßiger Wärme, oft genügt es auch einen hochsiedenden KW z. B. Paraffin, etwa 10%, zuzusetzen und nochmals zu destillieren. Man vermeidet hierbei auch die Gefahren, die durch Anreicherung der Peroxyde im Destillationsrückstand entstehen können. Auch ein Zusatz von Anilin ist mitunter als hochsiedender künstlicher Rückstand zu empfehlen, da er sich durch Säure vollkommen entfernen läßt.

Besonders cycl. Olefine neigen zur Peroxydbildung: Cyclohexen, Methylcyclopenten. Meist tritt ein Tag nach der Reinigung schon wieder Peroxydreaktion auf. Im käuflichen Cyclohexen sind 1% Peroxyd meist vorhanden 0.01% sind noch nachweisbar. In diesen Peroxyden sind wahrscheinlich die Summbildner zu suchen. Zur Bestimmung der Einzelnen Pentene u. Hexene mit HBr im Vorkr ist die Peroxydentfernung unbedingt nötig, sonst erhält man in der Gruppe I viel zu hohe Werte.

1) Blge 8 21 u. 22

2) " " 23

I. G. FARBENINDUSTRIE AKTIENGESELLSCHAFT LÜDWIGSHAFEN A. RH.
Stickstoff-Abteilung

Zeichenerklärung:

↓ Niederschlag

l - löslich

! kennzeichnend

500 - 500x vergrößert
180 180x

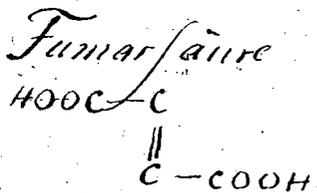
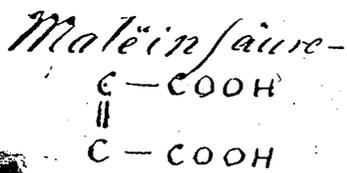
Reaktionen der Maleinsäureanhydrid-Addukte in H₂O gelöst, saure Lösungen; kalt gesättigte Lösungen,

	PB- acetat	Cu- acetat	Ca- acetat	Ca- carbonat	Sr- carbonat	Bar- acetat
1) Butadien <chem>C=C-C=C</chem>	Kalt, 500 ↓ überseh. Is	Kalt, 500 ↓ amorph, traubig 1% Essig	Kochend	Kochend beim Eind. flache!	Kochend	Kochend
2) Piperlylen <chem>C=C-C=C-C</chem>	↓ UO 500 ↓ überseh. f. f. f.	↓ händige kurzschl. f. f. f. 1% Essig		beim Eind. 500		beim Eind. 500
3) Isopren, c <chem>C=C-C=C</chem>	↓ 500 ↓ PBO 500 ↓ überseh. f. f. f.			beim Eind.		
4) Cyclopentadien. <chem>C1=CC=CC1</chem>	↓ 500 ↓ im Überseh. untl.	↓ auch heiß kein Eind. 180 ↓ f. f. f.	↓ 500 ↓ ungel. in l. d.	↓ wie acetat	beim Eind. 180	beim Eind. 180
5) 2,3 Dimethylbutadien <chem>C=C(C)-C=C(C)</chem>	↓ heiß, braun überseh. schwerl. PBO 500	↓ Hautf. m. u. f. f.	↓ 500 ↓ viel leichter als Cyclo	beim Eind. viel Rückl. 500		
6) Methylcyclopentadien. <chem>C1=CC(C)=CC1</chem>	↓ im Überseh. f. f. f. 500 nur 3 beobachtet		↓ 500 ↓ f. f. f.	↓ wie acetat	beim Eind. 500	
7) Cyclohexadien Dihydrobenzol <chem>C1=CC=CC=C1</chem>	↓ im Überseh. untl.	↓ beim Erhitzen kleine bl. grüne Kl. mit f. f. f.		↓ 500 ↓ f. f. f.		↓ 500 ↓ f. f. f.

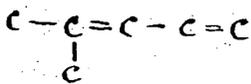
Durchschlag

I. G. FARBENINDUSTRIE AKTIENGESELLSCHAFT LUDWIGSHAFEN A. RH.
Stickstoff-Abteilung

Pb- Cur Car Car Srn Bar
acetat acetat acetat carbonat carbonat acetat

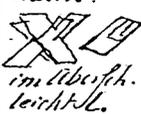
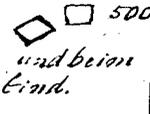
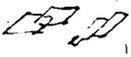


8) 1,1 Dimethyl-
butadien-maleinf.

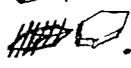


9) Dimethylfulven
 $\begin{array}{c} \text{C}-\text{C}=\text{C} \\ || \\ \text{C} \end{array}$



	Pb- acetat	Cur acetat	Car acetat	Car carbonat	Srn carbonat	Bar acetat
Maleinsäure	Kalt beim 1. Tropfen kein ↓ dann:  im überf. l. leicht l.	Kalt neutral  500 und beim Erind.	Kochend —	Kochend sehr leicht l.	Kochend 	Kochend  180°
Fumarsäure	 stark licht- brechend. ähnlich oxalat		Kochend —	Kochend	Kochend	Kochend
8) 1,1 Dimethyl- butadien-maleinf.	kalt-rechts ↓ hellbraun überf. l.	↓ hellblau	Kochend —	Kochend	Kochend	Kochend
9) Dimethylfulven	 überf. l.	etwas ↓ gelatinisiert	↓ 500 	wie acetat	500 	↓ 180° 

Adduktj \ddot{a} uren der Penta und Hexadiene
mit Maleins \ddot{a} ureanhydrid.

1.		$\cdot = \cdot - \overset{!}{=} = \cdot$	Isojuren: β Methyltetrahydrophthal \ddot{a} s \ddot{a} ure	F. 160° C
2.		$\cdot = \cdot - \cdot = \cdot - \cdot$	Piperjuren: α Methyltetrahydrophthal \ddot{a} s \ddot{a} ure	" 161° "
3.		$\cdot = \overset{!}{=} - \cdot = \cdot$	2. Äthylbutadien: β Äthyltetrahydrophthal \ddot{a} s \ddot{a} ure	" 187° "
4.		$\cdot - \cdot - \cdot = \cdot - \cdot = \cdot$	1. Äthylbutadien: α Äthyltetrahydrophthal \ddot{a} s \ddot{a} ure	" 154° "
5.		$\cdot - \cdot - \overset{!}{=} - \cdot = \cdot$	1.2 Dimethylbutadien: $\alpha\beta$ Dimethyltetrahydrophthal \ddot{a} s \ddot{a} ure	" 147° "
6.		$\cdot - \cdot - \cdot - \overset{!}{=} - \cdot = \cdot$	1.3 Dimethylbutadien & δ Dimethyltetrahydrophthal \ddot{a} s \ddot{a} ure	" 162° "
7.		$\cdot - \cdot - \cdot - \cdot = \cdot - \cdot = \cdot$	1.4 Dimethylbutadien & ϵ Dimethyltetrahydrophthal \ddot{a} s \ddot{a} ure	" 172° "
8.		$\cdot = \overset{!}{=} - \overset{!}{=} - \cdot = \cdot$	2.3 Dimethylbutadien $\beta\gamma$ Dimethyltetrahydrophthal \ddot{a} s \ddot{a} ure	" 178° "

1-8 sind aus flüssiger kristallisiert.

Die Konstitutionsbestimmung dieser Säuren geschah durch Dehydrierung zur Phthal \ddot{a} säure und deren Oxydation zu Benzolpolycarbonsäuren, letztere sind alle bekannt.

Friedrichsen.

Beschreibung der Kristallbilder: 1. dünne rautenförm. Blättchen. 2. dicke rechteckige Platten. 3. derbe bedrige Platten. 4. kurze Säulen mit rautenförmigem Querschnitt. 5. dünne ungleich rautenförmige Blättchen. 6. derbe an einer Seite abgefrägte viereckige Platten mit einer abgestumpften Ecke. 7. sechseckige Platten.

Diese Kristallformen sind typisch für mehrmals umkristallisiertes gereinigtes Material. Es ist zweckmäßig synthetisch gewonnene Substanz zum Vergleich heranzuziehen.

I. G. FARBENINDUSTRIE AKTIENGESELLSCHAFT LUDWIGSHAFEN A. RH.
Stickstoff-Abteilung

Untersuchte Diolefine

Br-zahl
n. Me. Thieney
Reagiert
mit
4.5 n. H.Br
Gibt bei 0° mit
neutr. KMnO₄
im Überschuß oxyd.

	add. add. substituirt ber. gef. 20° 40°		
Butadien = . - . = .	592	nicht!	nicht geprüft.
Piperysten = . - . = . - . - .	470 450 10	polymerisiert	
Isopren = . - . - ! = .	" 410 40	polymerisiert u. löst sich teilweise	
2,3-Dimethylbutadien x = . - i - i = .	390		
Methyl 3-pentadien 1,4. x = . - . - i - . = .	" 370 30	polymerisiert	
Cyclopentadien x 	485 485 50	erhärzt	
Sym. Methyl- cyclopentadien xx 	400	"	
Methyl 2-cyclo- pentadien 	"	"	
Methyl 3-cyclo- pentadien xx 	"	"	
Dihydro- benzol : : :	"	polymerisiert	

x nach Literaturangaben
synthetisch hergestellt,

xx auf neuem Wege synth.
hergestellt. Dr. W. Hoops

Analysen: Frl. Hedw. Lotz

Kommissionsbericht Dez. 1935 Dr. Friedrichsen.
Altes Crack-Verf.

Abtrennung und Identifizierung
von
Dienen aus Crackbenzin

Crackbenzin wird in Fraktionen von etwa 20 zu 20° zerlegt und jede Fraktion stufenweise mit 1% Maleinsäureanhydrid unter gutem Umschütteln versetzt und 3-4 Tage stehen lassen.

Das Benzin wird dann im Vacuum bei Wasserbadtemperatur abdestilliert, der Rückstand in K_2CO_3 -Lösung gelöst und letztere ausgekühlt. Durch Ansäuern und weiteres Aesäthern werden die Addukt säuren in öligem Form erhalten. Der alkalische Aetherauszug bleibt für sich, er enthält keine Säuren.

Durch kräftiges häufiges Rühren kristallisieren nach 8-14 tägigem Stehen etwa 20-25% Tetrahydrofäuren aus:

Kristalle A, Mutterlauge B.

Aufarbeitung und Identifizierung von A.

Kaustrennung des kristallinen Gemisches A durch Umlösen aus verschiedenen Lösungsmitteln.

Die Identifizierung geschieht:

- 1) durch Vergleich mit synthetischen Produkten.
- 2) " Br-abbau zu Phalssäuren.
- 3) " Oxydation der Phalssäuren zu den entsprechenden Benzolcarbonsäuren.

Die Dehydrierung wurde mit Br, S und alkalischer Kaliumferriocyanidlösung versucht; die beiden letzteren haben sich für analytische Zwecke als wenig geeignet erwiesen.

Der Bromabbau:

Die übliche Methode der Dehydrierung von hydrierten Benzolverbindungen nach Willstätter und Einhorn (Erhitzen mit der berechneten Menge Br im Verschlussrohr auf 200° Ausb. 75%) konnte verbessert werden (Ausb. 90-95%) und wurde für größere Mengen ausgearbeitet.

Neue Methode:

Lösen des Anhydrids in der 5-fachen Menge CCl_4 , Abkühlen auf 0°, tropfenweise Zusatz von Br bis zur Abfärbung der Doppelbindung. Tetra abdestillieren und Rückstand bis zum beginnenden Sieden erhitzen, HBr -abspaltung. Nunmehr CCl_4 und Überschuss von Br zusetzen. Lösungsmittel verdampfen und Rückstand destillieren. Sofortige Kristallisation des unbekanntem Phalssäureanhydrids.

Wenn möglich Identifizierung mit Phalssäurehomologen
sonst:

Oxydation

mit $KMnO_4$ in alkalischer Lösung zu Benzolcarbonsäure.
Identifizierung mittels der gut charakterisierten Methyl ester.

Mutterlaugen B.

Die öligen Mutterlaugen können durch Dehydrierung mit Br zu einem großen Teil in kristallisierte Phalssäure übergeführt werden. Identifizierung wie oben.

St.

Durchschlag

2.

I. G. FARBENINDUSTRIE AKTIENGESELLSCHAFT LUDWIGSHAFEN A. RH.
Stickstoff-Abteilung

Bestimmung von Dämmen in einem Versuchsversuch, Fraktion 60-80°

3297g Öl. Davon sind in 4 Zusätzen enthalten:
181g ölige Oxidkörnchen.
Das entspricht 2,3% Synthesamm.
36g kristalline Stoffe; das sind
20% der ölige Oxidkörnchen.

	F	g	Damm aus Öl Anteil in %	Damm als Lutadin	Art der Zerlegung	
1. Zusatz	220°	4,0	ca 10%	1,1-Dampf (2)	Abbau in Oxidation	
	187°	11,6		2-Auflage -		" " " "
	147°	1,0		3%		1,2-Dampf
2. Zusatz	154°	12,3	54%	1-Auflage	Abbau in Oxidation.	
3. Zusatz	154°	4,5				
4. Zusatz	154°	2,0				

Bestimmung von Dämmen in einem Probenöl.

4580g Probenöl. Davon sind 100g ölige Oxidkörnchen enthalten.
Das entspricht 0,5% Synthesamm.
27,1g kristalline Stoffe; das sind
Dampfbestandteile
38% Isopren-Malinsäure-Oxid
und 62% Pigment-Malinsäure-Oxid

Durchschlag

I. G. FARBENINDUSTRIE AKTIENGESELLSCHAFT LUDWIGSHAFEN A. RH.
Stickstoff-Abteilung

Empirische von Dämmen in einem Lösungsfraktion 80-100°

12 164 g Lösungsfraktion. Davon sind wiederum in 4 Züßätzen
742 g ölige Lösungsfraktion. Das entspricht 2,5 %
Lysolamin. 169 g sind alle Dämmen sind ab,
das sind 22,8 % der ölige Lösungsfraktion.

	F	g	Anteil an Gew. Anteil an Stickstoff	Dämm als Lösung	Art des Lösungsfraktion
Züßatz 1.	207°	0,8	0,5 %	Cyclische C ₆ H ₈ C ₆ H ₈	Kristallform Niederschlag
	164°	ke. Menge	—		
	147°	18,7	45 %		
Züßatz 2.	147°	55	24,5 %	1,2-Dämmfraktion ?	Abbau zu Oxidation
	162°	40			
	174°	ke. Menge			
Züßatz 3.	172°	15	9 %	1,4-Dämmfraktion	Abbau zu Niederschlag.
	154°	23			
Züßatz 4	154°	10,7	2,1 %	1-Ärztefraktion	Kristallform zu Niederschlag.

Maßanalytische Bestimmung der

Diene.

(Dr. W. Friedrichsen)

Diese Methode benutzt die Eigenschaft von Maleinsäureanhydrid sich an Diene unter Bildung von Tetrahydro-Phthaläureanhydriden anzulagern. Gegenüber den schon bekannten Methoden auf gleicher Grundlage erlaubt sie außerdem die genaue Bestimmung von Dienen mit niedriger C-Zahl, wie Butadien, Isopren, Piperilen u. s. w. Sie beruht auf der Beobachtung, daß die Hydrolysegeschwindigkeit von Maleinsäureanhydrid sehr viel größer ist, als diejenige der bei der Umsetzung entstehenden Tetrahydrophthaläureanhydride.

Ausführung der Bestimmung:

Man bringt die abgewogene dienhaltige Substanz mit einem Ueberschuß einer eingestellten Lösung von Maleinsäureanhydrid in einem trockenen, wasserunlöslichen organischen Lösungsmittel, z. B. Benzol oder Toluol, in einem Rohr bei gewöhnlicher oder erhöhter Temperatur zur Reaktion, wäscht das unverbrauchte Maleinsäureanhydrid mit Wasser heraus und bestimmt es titrimetrisch. Die geringe Menge des mit in Lösung gegangenen Tetrahydrophthaläureanhydrids wird nach dem Entfernen des Maleinsäureanhydrids, durch nochmalige Behandlung mit Wasser unter gleichen Bedingungen gesondert bestimmt und in Abzug gebracht. Die Methode erlaubt eine Genauigkeit von $\pm 0.1 - 0.2\%$.

Beispiel:

Für die Bestimmung ist eine Lösung von etwa 50 g frisch destilliertem Maleinsäureanhydrid in 1 L. wasserfreiem Benzol oder Toluol erforderlich, wobei eine ge-

ringe Menge etwa ungelöst gebliebener Anteile abfiltriert wird. Der Titer dieser Lösung wird unter genau gleichen Bedingungen durch Ausschütteln mit Wasser ermittelt, wie im Folgenden bei der Durchführung einer Bestimmung. Es ist zweckmäßig den Titer von Zeit zu Zeit nachzuprüfen, da er sich in Folge geringer Verdunstung des Lösungsmittels allmählich ändert.

Zur Ausführung einer Bestimmung werden 2g Stoffen in einem 25cm Messkolben abgewogen und mit wasserfreiem Benzol bis zur Marke aufgefüllt. 2ccm dieser Lösung, entsprechend 0,16g Stoffen, werden mit 10ccm Maleinsäureanhydridlösung, die 108,8 ccm 10 n NaOH verbrauchen, in das beiliegend abgebildete vorher evakuierte Rohr aus dem Schäß 1 eingesaugt und mehrfach mit etwas trockenem Benzol nachgespült, danach wird der Dreiweghahn, der mit einem Kauch Vaseline gefettet ist, so fest eingedreht, daß er ohne Erwärmen nicht mehr zu lösen ist. Das Rohr wird nunmehr etwa 5 Stunden, bei höheren Temperaturen entsprechend länger, in einem auf 80° konstant gehaltenen Bad erwärmt. Nach Beendigung der Umsetzung wird durch leichtes Erwärmen mit der Stange des Dreiweghahns gelöst und der Inhalt des Rohres unter häufigem Nachspülen mit Benzol durch den Ansatz 2 in den zylindrischen, graduierten, 250 ccm fassenden Scheidetrichter 3 gesaugt. Die im Scheidetrichter befindliche benzolische Lösung wird nunmehr mit der 1/2 - 2-fachen Menge Pentan und 70 ccm Wasser versetzt und das Ganze auf einer Schüttelmaschine 3 Minuten langsam geschüttelt. Nach Abtrennung der wässrigen Schicht wird diese Operation noch 3 mal mit der gleichen Menge Wasser unter gleichen Bedingungen wiederholt. In den vereinigten wässrigen Lösungen befindet sich nunmehr die gesamte Menge an unverbrauchtem Maleinsäureanhydrid als Säure, wovon nur ein geringer der Hydrolyse anheimgefallener Anteil des bei der Reaktion entstandenen Tetrahydrophthalänsäureanhydrids. Um diesen Anteil zu er-

mitteln wird die Benzol-Pentanolösung noch ein weiteres Mal mit 70ccm Wasser 3 min geschüttelt und der hierbei ermittelte Verbrauch an $\frac{1}{10}$ n Natronlauge 4-fach von dem oben gefundenen Wert in Abzug gebracht. Aus der Anzahl ccm $\frac{1}{10}$ n Natronlauge, die dem verbrauchten Maleinsäureanhydrid entsprechen, ist nach folgendem Ansatz die Menge Tjopren zu errechnen:

$$g \text{ Tjopren} = \frac{0.34 \times \text{gef. ccm } \frac{1}{10} \text{ n NaOH}}{100}$$

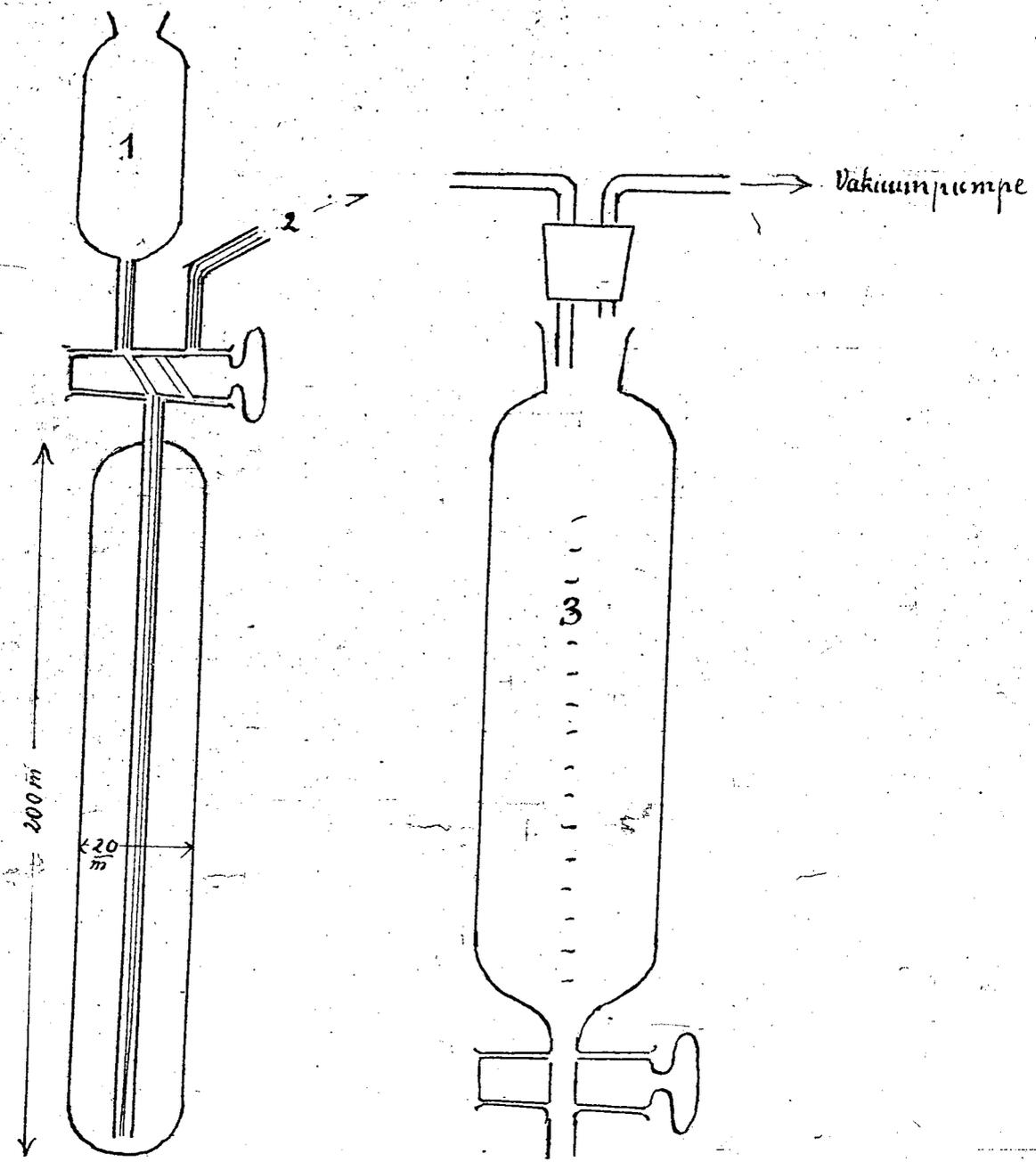
Hervorzuheben ist noch, daß es sich bei der Titration der maleinsäuren Lösungen zur besseren und sicheren Erkennung des Umschlagpunktes von Phenolphthalein als zweckmäßig erwiesen hat, mit der Natronlauge zunächst überzutitrieren und mit $\frac{1}{10}$ n Salzsäure auf farblos zurückzutitrieren.

21. März 39

Literatur: Diazometrische Bestimmungsmethode des Dien H.W.
 Z. R. (Doklady) Acad. Sci. U.R.S.S. (1935) IV. 267-72 Moskau Akad. S. W. S. S. R.
 Schütteln des Diens mit vorher eingestelltem Nitrophenyl Diazoniumlösung
 u. m. $\frac{1}{10}$ β -Naphtholösung den Überlauf zurücktitrieren.

Dientitration auf Fettsäuregebiet: Kaufmann u. Balkes: Fetten Seifen
 1936 Heft 6-7 S 93

Lösungsmittel Aceton, kochen in Röhren ca 24 h. Eingießen in H_2O und
 Titrieren.



Vertraulich

Verwendung von Raman-Spektren z. KW-Bestimmung

Bericht Dr. Timm und Dr. Stern

über Toluol-Lösung

Zusammenfassung ^{14.4.38}
_{25.8.38}
_{20.3.39}

Neben den üblichen physikalischen Konstanten haben neuerdings die Molekülspektren insbesondere der Raman-Effekt zur Analyse und Konstitutionsbestimmung an Bedeutung gewonnen. Wir haben schon bei Bestimmung des Gehaltes der 3 isomeren Xylole (Blge. S. 8) ein Beispiel seiner Anwendung zur mengenmäßigen Bestimmung gegeben. Diese Aromaten zeigen besonders starke und charakteristische Frequenzen und erlauben so die hierunötige Messgenauigkeit zu erreichen. Wir hatten schon vorher, auf eine Anregung Dr. Fr. Winklers hin, von Dr. Timm im physikalischen Labor Dr. Hochheims, die Raman-Spektren zur Identifizierung von n-Hexanol in Wasserdampfdrückölen¹⁾ benutzt und erkannt, daß diese Spektren für analytische Untersuchungen dort mit Erfolg angewandt werden können, wo chemische Methoden versagen und andere physikalische Konstanten zu wenig charakteristisch sind. So besonders bei Paraffin-KW. z. B. bei den Toluolen, an die für Flugzwecke sehr hohe Anforderungen in Bezug auf Reinheit gestellt werden müssen.

Nun kann man, um die Raman-Spektren mit Erfolg deuten zu können, diese nur von einem Gemisch von höchstens drei Bestandteilen aufnehmen, technische Produkte muß man daher vorher durch Feinfraktionierung zerlegen und die Spektren von diesen Fraktionen aufnehmen und mit denen synthetisch hergestellter reiner Stoffe vergleichen. Da eine weitgehende Zerlegung in Einzelfraktionen oft nur wenige cm liefert und die zum Vergleich hergestellten, durch Syn-

1) Blge. S. 39

These gewonnenen, sehr reinen chemischen Einzelstoffe gleichfalls, ohne übermäßigen Arbeitsaufwand auch nur in Mengen von 10-50g herstellbar sind, müssen wir von der Spektrographenapparatur fordern, daß diese nicht mehr wie 10g bei mäßig langer Belichtungszeit erfordert. Der von Herrn Dr. Timm in kurzer Zeit ausgearbeitete Apparat gestattet, wenn notwendig, schon Aufnahmen mit 1g Substanz.

Die Intensität eines Raman-Spektrums steigt ungleichmäßig mit zunehmender Konzentration und erreicht bei 50%igen Lösungen nahezu den Höchstwert der reinen Stoffe. Geringe Intensitäten kann man durch längere Belichtungszeiten sichtbar machen. Auf ähnliche Weise läßt sich auch der Anteil eines bestimmten Stoffes in einem Gemisch mengenmäßig bestimmen. Der genaue Vergleich eines unbekanntem Stoffgemisches mit bekannten reinen Einzelstoffen durch ihr Spektrum, setzt bei beiden Aufnahmen eine sehr genaue Messung der Frequenz der einzelnen Linien voraus. Man stellt dann durch Vergleich fest, ob nach Lage und Intensität der einzelnen Linien zu einem bekannten Stoff, den man auf Grund anderer physikalischer oder chemischer Hinweise darin vermutet, vorhanden sein kann oder ob dies nicht der Fall ist.

Literaturangabe: Zusammenfassende Darstellungen über Raman-Spektren.

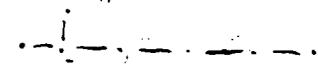
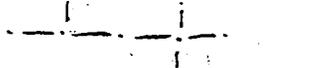
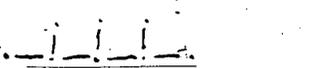
K. W. F. Kohrausch: Der Smekal-Raman-Effekt. Berl. 1931 Ergänzbd 1931-37. Berl. 1937

J. Goubeau: in Boltzgers Physik. Meth. S. anal. Chemie Bd. 3. Leipzig 1939

A. Andant: Application de la spectrographie Raman à l'analyse des essences minérales
Publ. sci. Techn. Ministère de l'air, Paris N° 21, 1933 u. N° 99, 1936

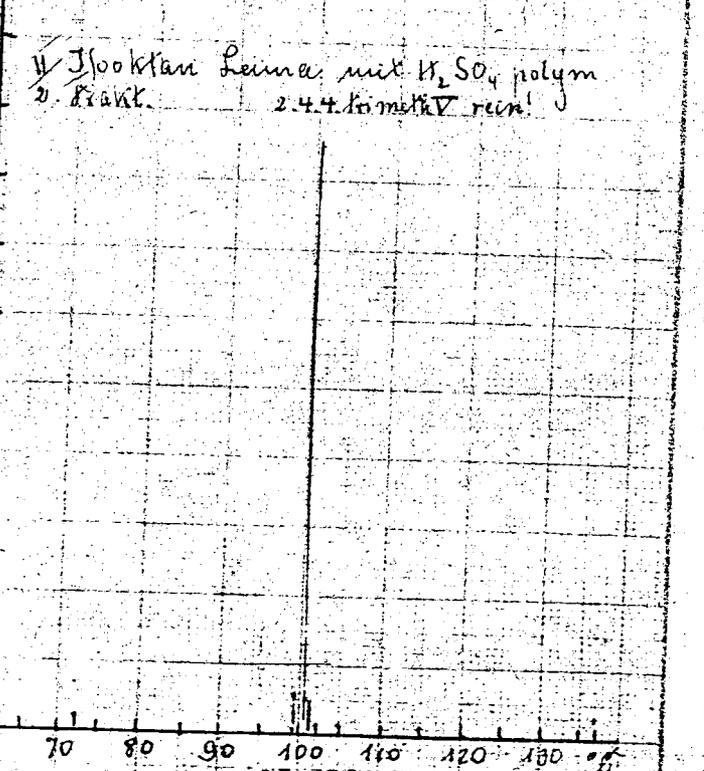
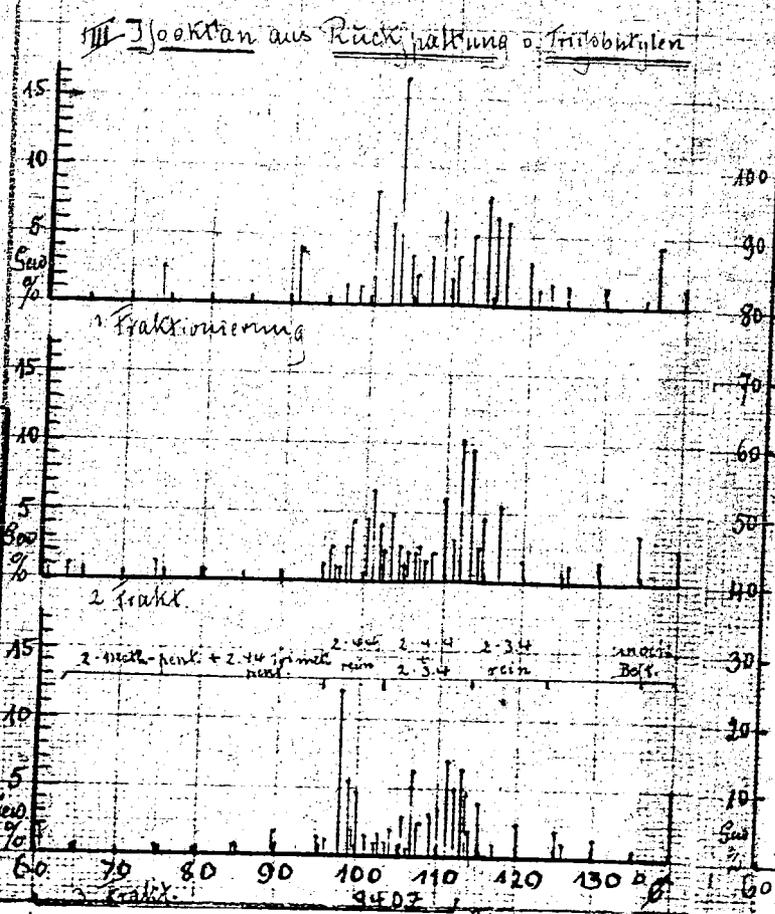
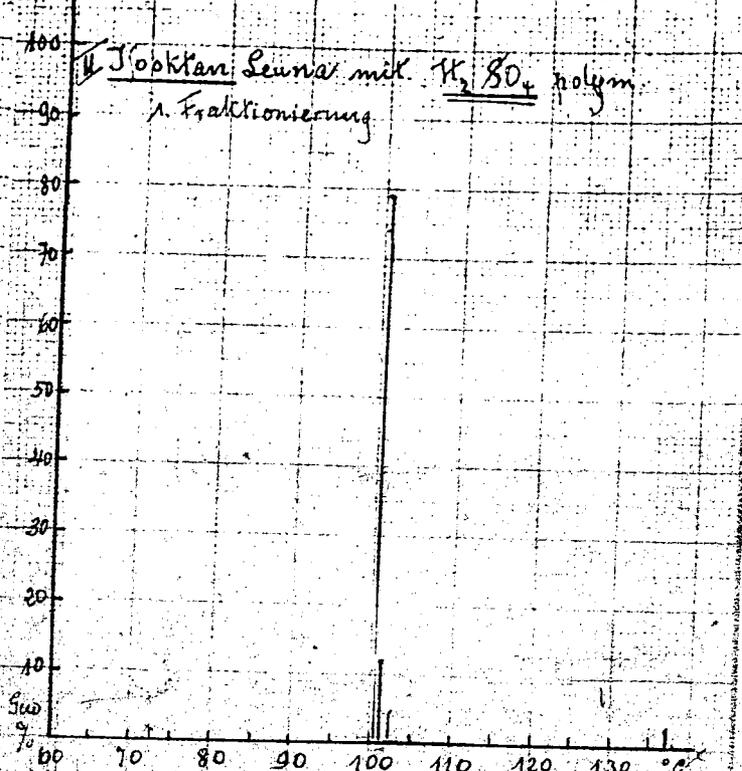
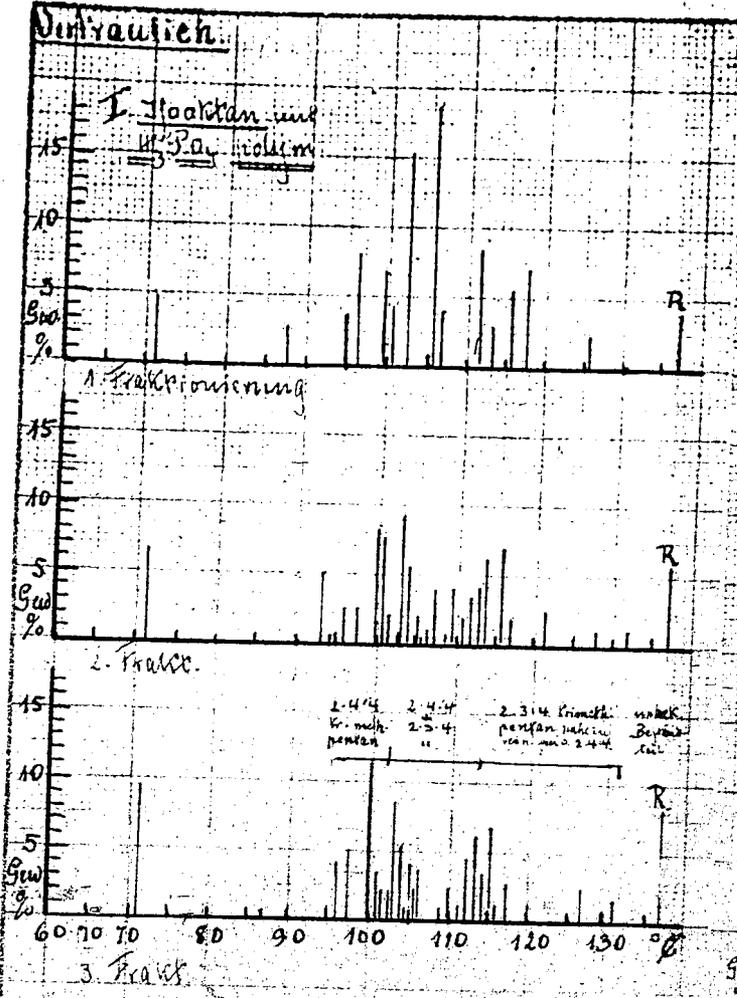
Die Zusammenstellung der nächsten Seite zeigt einen Vergleich dreier technischer Isoktane: I Isoktan mit H_2PO_4 polym. OZ 97 - II Isoktan mit H_2SO_4 polym. OZ 100, III Isoktan aus Rückspaltung von Triisobutylen OZ 91.

Die drei Proben sind mit dem Oppauer Aufsatz feinfractioniert. In III 3x, das aus sich schon sehr reine II 2x. Die Siedeanteile in Gew % sind in der Zusammenstellung als Säule über der betreffenden Temperatur aufgetragen. Die Siedeanteile von I, u III sind einander sehr ähnlich, I hat einen größeren Vorlauf wie III, letzteres einen größeren Rücklaufanteil. Beide stellen in ihrem Hauptlauf ein Gemisch von 2.4.4- und 2.3.4-Trimethylpentan dar, wobei bei III die letztere Verbindung in größerer Menge vorhanden ist wie in I. III wurde von Dr. Timm besonders sorgfältig raman-spektrographisch untersucht. Der Vorlauf ist mit sehr großer Wahrscheinlichkeit 2-Methylpentan, der Nachlauf von I u III aus zwei noch unbekanntem Verbindungen, die sich nicht vom Triisobutylen ableiten lassen und von denen die eine, die beiden gemeinsam ist, eine geringere Verzweigung aufweist, die zweite stärker verzweigte Verbindung, die jeder Nachlauf noch enthält, ist in I u III verschieden. Durch Bestimmung des Brechungsindexes (s. übernächste Seite) wurde das Vorhandensein von 2-Methylpentan und 2.3.4-Trimethylpentan neben 2.4.4-Trimethylpentan bestätigt. Das Auftreten des vorletzten läßt sich durch Eintritt der Retroisomerisierung an substituierten $isopren$ und an $isopren$ C vergl. Blz 812 und der können Sauer bei der H_2PO_4 -polymerisation erklären, 2.3.4-Trimethylpentan ist auch ganz symmetrisch gebaut und wird daher am stabilsten sein.

	OZ 60	5%	bei OZ 3	} bei III nach Gew aus Siedeanalyse und Ramanuntersuchung geschätzten Werten.
	OZ 100	40%	40	
	OZ 95	45%	40	
unbek. Nachlauf	OZ 80	10%	8	

Unbrautich

Beilage 8 36

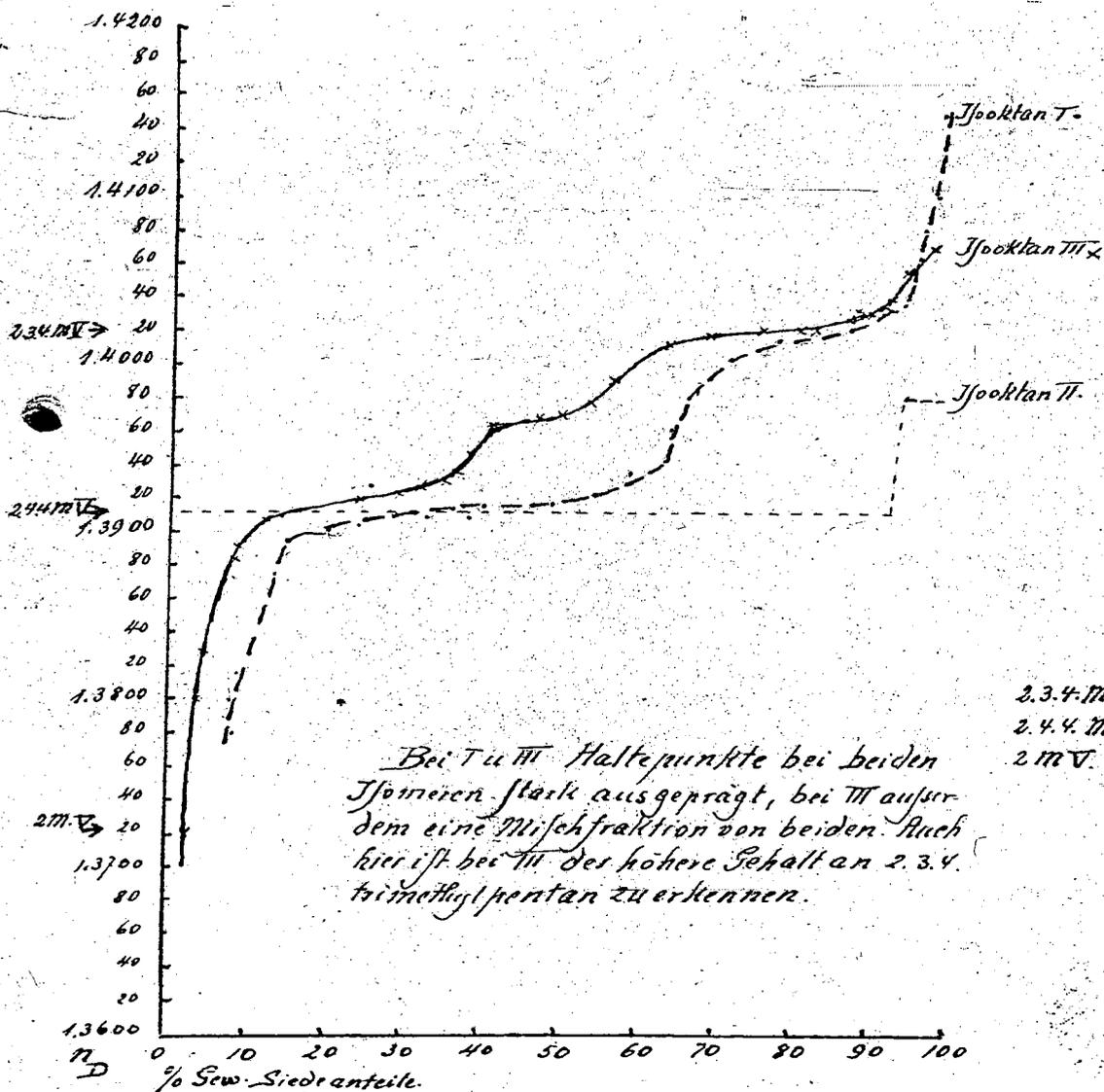


Oktan-Z.	Gew. %
Tri meth. pent.	100
2-4-4	95
2-3-4	85
1-meth. pent.	80
2-meth. pent.	60

I. G. FARBER...
 den betrefenden Feinfraktionsanteile bei 2 zu Ber. Timm Stern Raman-analyse u. Feinfraktionierung d. Jooktan
 von hexacyclischen Jooktan
 25.8.36, 26.9.36

Anderung des Brechungsindex mit der Summe der Siedeanteile von Isooktan Leuna

T. II. III



Bei T u III Haltepunkte bei beiden Isomeren stark ausgeprägt, bei III außerdem eine Mischfraktion von beiden. Auch hier ist bei III der höhere Gehalt an 2.3.4. trimethylpentan zu erkennen.

	n_D
2.3.4. MV 2.3.4. Trimethylpentan	1.4020
2.4.4. MV 2.4.4. "	1.3916
2. MV 2. Methylpentan	1.3720

Dr. Timm.
25.8.38

Untersuchungsmethoden

Das Drucköl von 1005 wurde zuerst untersucht und hierüber schon im Bericht vom 3. 12. 35 ein Teil der Ergebnisse und die angewandten Methoden angegeben. Es enthält sowohl freie Säuren und Alkohole als auch Ester. Die Säuren Alkohole und Ester wurden zusammen verseift und dann von einander getrennt. Das Drucköl von 997 wurde oft fraktioniert. Die kleineren Zwischenfraktionen zu den Hauptfraktionen geschlagen, in diesen Fraktionen für sich jeweils die freien Alkohole durch Erhitzen mit einem kleinen Ueberschuß an Phosphorsäureanhydrid, entweder 6 h Kochen am Rückflußkühler oder bei etwa 120° im eingesehmolzenen Rohr, in die Essigsäure übergeführt. Die bis 150° leicht übergehenden Fraktionen wurden durch Destillation von den Phosphorsäureester Säuren getrennt. Die höher siedenden Fraktionen wurden, um eine Zersetzung der entstandenen Essigsäuren zu vermeiden, bei kleinen Mengen durch Diazomethan in die gemischten Ester der Phosphorsäure übergeführt, die sich unzerlegt destillieren und so auch bei hohen Fraktionen leicht durch Fraktionieren trennen lassen, bei größeren Mengen (mehr als 10g) durch Ca-Metall in die Ca-Salze der Phosphorsäureester Säure umgesetzt. Die Ca-Salze fallen hierbei fest aus und werden nach dem Abfiltrieren und Nachwaschen mit Äther mit Wasser zersetzt und die Alkohole für sich gewonnen. Die gemischten Methyl Ester werden mit NaOH zersetzt und die mit Methanol gemischten Alkohole gewonnen. Bei der Diazomethanmethode läßt sich vorhandenes Methanol natürlich nicht bestimmen, wir haben daher im weiteren Verlauf der Untersuchung die Ca-Methode vorgezogen. Nach Abtrennung der freien Alkohole wurden die Ester, die nun noch im Öl vorhanden waren, mit NaOH verseift und die Lauge mit Pentan vom Öl befreit. Die Lauge angesäuert und die Säure ausgeäthert. Der Pentanteil

I. G. FARBENINDUSTRIE AKTIENGESELLSCHAFT LUDWIGSHAFEN A. RH.
Stickstoff-Abteilung

enthält nun neben Olen und Paraffin die Kparalkohole als freie Alkohole die
sowohl wie vorher bestimmt nun werden die erhaltenen Olen- und Paraffin-
fraktionen die von unten aufwärts hin vereinigt und nochmals fraktioniert
Es werden nun mit diesen Fraktionen wurden die Olen durch Sättigen bei -80°
mit H_2O und H_2SO_4 langsam erwärmen lassen in der Wärme übergetrieben
und die Fraktionen von dem Paraffin getrennt. Die Fraktionen unter
 80° werden nach der üblichen Methode abtrennen. Die Methode unterfraktion
haben Untersuchung mit dieser Methode, erst H_2O und H_2SO_4 mit H_2O
dann H_2SO_4 . Bei destillieren des Paraffins, welches mit H_2O und H_2SO_4 des
richtigen H_2O haben ergeben, daß von dem Heptenen an aufwärts die Brönanla-
gerung mit H_2SO_4 nicht mehr vollständig genug verläuft. Man muß gleich
 H_2O oder gasförmige verwenden. Man findet daher die Isobutylengruppe und
die Isopropyläthylengruppe zusammen. Die Umlagerung des Tertiärbutyl-
äthylens und die Zersetzung des daraus entstehenden tert. Alkohols in
Olen und H_2O bei Zimmertemperatur bleiben bei den Olylenen noch er-
halten. Dies ist für die Auffindung des Diisobutylens in Fraktionen wichtig.
Von dem Heptenen an aufwärts ist es, da die Siedepunkte der Bromide näher
an die der Paraffine herandrücken, auch zweckmäßig zur Trennung einen Fraktions-
aufsatz zu verwenden.

Die Identifizierung: (vergl. den Bericht v. 3.12.35.)¹⁾

Alkohole: die niederen bis C_5 Trennung nach den hierfür bekannten Methoden
und Kennzeichnung durch die Naphthylisocyanate. Zur Feststellung des prim-n-Hexyl-
alkohol benutzen wir den Vergleich der Raman-Spektren von synthetisch hergestellten

1) vergl. Blg. 8.9

2) vergl. Blg. 8.43

2168 - 30/4.08

I. G. FARBENINDUSTRIE AKTIENGESELLSCHAFT LUDWIGSHAFEN A. RH.
Stickstoff-Abteilung

und dem mit Kontakt Fe 997 erhalten Produkt. Diese für kleine Mengen von Dr. Timm bei Dr. Hochheim auf Anregung von Dr. F. Winkler ausgearbeitete Methode ermöglichte es auch festzustellen, daß keine anderen insbesondere Isohexylalkohole vorhanden waren.

Säuren: Die niederen bis C₆ durch Fraktionieren der freien Säuren getrennt, als Ag-salze identifiziert und analysiert. Kein Hinweis auf Iso-säuren. Die höheren als Methyl ester (Diazomethan) fraktioniert und analysiert.

Olefine: Bis zu den Heptenen Trennung durch U-Rohranalyse und Elementaranalyse der erhaltenen Bromide. Die höheren: Trennung von Olefin und Paraffin mit HBr und Fraktionieren und Analyse der Bromide. Hier lassen sich die Bestimmungsmethoden voraussichtlich durch Ramanspektrenaufnahmen noch weiter vervollständigen, wenn eine genügend große Anzahl synthetisch hergestellter Verbindungen in ihren Spektren bekannt sind. Bromide sind hierfür nicht geeignet, sie zerfallen im Licht und löschen dann durch ein kontinuierliches Spektrum die Raman-Linien aus. Acetate eignen sich besser für diesen Zweck.

Bestimmung höherer Alkohole
C₃ u. C₄

Methode Dr. Friedrichsen.

16g Alkoholgemisch werden mit 150 ccm rauchender Bromwasserstoffsäure (D: 1.78) an einem Oppauer Fraktionieraufsatz, mit Toluol als Badflüssigkeit, zum Sieden erhitzt, Man steigert im Verlauf einer Stunde die Badtemperatur langsam von 20° auf 100°. Die abdestillierenden Bromide werden in zwei gegen einander geschalteten, mit etwas Wasser beschickten und mit Eis gekühlten Waschflaschen aufgefangen. Sie ^{werden} im Scheidetrichter abgetrennt, nochmals mit etwa der gleichen Menge Wasser gewaschen und mit wenigen Körnern Chlorcalcium getrocknet. Die einzelnen Bromide werden mit Hilfe eines kleinen Oppauer Aufsatzes durch Fraktionieren voneinander getrennt. Zweckmäßig werden sie vor dem Fraktionieren mit 15g Pseudocumol oder einem ähnlich hoch siedenden Kohlenwasserstoff vermischt. Die Fraktionierung wird so geleitet, daß zunächst am Aufsatz die Temperaturen etwas niedriger gehalten werden als sie dem jeweiligen Siedepunkt des betreffenden Bromids entsprechen. Sobald die Destillationsgeschwindigkeit klein geworden ist, wird, wie die Tabelle zeigt, höher eingestellt:

Für Bromid des:	Alkohols	Anfangstemp.	38°	Endtemp.	44°
	Isopropanols		55°		57°
	n-Propanols		70		72°
	i-Butanols		90		92°
	n-				Rückstand über 92°

Jede Fraktion ist zu Ende, wenn weniger als ein Tropfen je Minute übergeht. Das erhaltene Bromid wird gewogen, oder noch zweckmäßiger wird jedesmal der Gewichtsverlust des Destillationskolbens bestimmt. Alkanol läßt sich nur durch Differenz bestimmen. Fehler $\pm 1\%$ aufs Gemisch bezogen.

Beispiele: Alkanol ang. 68.8% Diff 69.5 gef.
i-Propanol " 18.7 " 18.0
" " 12.5 " 12.5

Alkanol	angew.	18.25	Diff.	16.6
i-Propanol	"	18.75	gef.	18.6
n-	"	18.75		20.5
i-Butanol	"	18.75		18.5
n-	"	25.0		26.3
Wasser	"	5		5

Bestimmungsmethoden:

1. Wasserbestimmung mit Phthal säureanhydrid (frisch umkryst. u. fein zerkl.)
 0.5-1.0 g Isobutylalkohol mit einem Überschuß an Phthal säureanhydrid werden zusammen mit 1 cem Benzol in ein kleines Reagenzrohr (10 x 100 mm) eingeschmolzen, und etwa 12 h im Dampfbad liegen lassen. Das kalte Röhrchen wird dann gut abgetrocknet, geöffnet in einen gut verschließbaren ^{mit trockenem Stickstoff ausgefüllten} Erlemeyer gebracht und der Inhalt durch Abkühlen auf 0° kristallisieren lassen. Dann wird mit 80 cem Benzol aufgenommen und kurze Zeit unter Umschütteln auf dem Wasserbad erwärmt und wieder auf Zimmertemperatur abkühlen lassen. Der entstandene Niederschlag wird auf einem Glasfiltertiegel (1 S. 4) abgesaugt mit 20 cem kaltem Benzol nachgewaschen, in kaltem Wasser gelöst und mit $\frac{1}{10}$ NaOH titriert. (Durch das Ausfrieren werden überfällige Phthal säurelösungen in Benzol vermieden). Fehler 0,15 - 0,3 %

Alkoholzahl (mit Phthal säureanhydrid und Diazomethan)

Diazomethanherst. Z. f. angew. 1930 Nr. 22 und 1933 Nr. 2

0.25-0.5 g Alkohol werden wie oben, jedoch ohne Zusatz von Benzol mit einem Überschuß von Anhydrid verestert, das geöffnete Röhrchen in einem ^{trockenem} mit N_2 ausgefüllten 250 cem Kolben nacheinander mit kleinen Mengen Diazomethan unter häufigem Umschütteln solange versetzt, bis Alles gelöst ist und die gelbe Farbe einige Minuten lang bestehen bleibt.¹⁾ Äther und Diazomethan werden nun abdestilliert - sie können für weitere Bestimmungen benutzt werden - , der Kolbenrückstand mit etwa 100 cem Wasser versetzt, etwa 1/4 Stunde auf dem Wasserbade erwärmt und warm mit $\frac{1}{10}$ Natronlauge titriert. Man titriert bis nahe an den Endpunkt, gibt dann 2-3 cm Natronlaugeüberschuß zu, schüttelt gut um und titriert mit $\frac{1}{10}$ Salzsäure zurück. Unter Berücksichtigung des nach 3 getrennt bestimmten Wassers wird die Alkoholmenge berechnet.

1) Bei zu langer Berührungszeit von Phthal säureanhydrid mit überflüssigem Diazomethan entstehen Phthal säure verester durch eine Reaktion zwischen Beiden.

Alkoholidentifizierung

Das von Säuren befreite Öl wird mit festem KOH getrocknet, dann mit einem Überschuss von Phthaläureanhydrid 5-6 h auf dem Wasserbad erhitzt, mit Diazomethan die entstandenen Halbesther in die gemischten Phthaläureester übergeführt, das überschüssige Anhydrid mit verdünnter Lauge entfernt, getrocknet und destilliert. Die Phthaläster bleiben zurück und können durch Vacuumdestillation von etwa entstandenen Harz getrennt werden. Sie werden dann verseift mit Pentan extrahiert, mit den durch Pentan schon vorher gewonnenen Alkoholen vereinigt, siehe Säurebest., und feinfraktioniert. Die einzelnen Fraktionen werden in die Naphthylisocyanate übergeführt und die erhaltenen kristallisierten Verbindungen durch Schmelzpunkt und Analyse genau bestimmt.

3/12/35
Stern

Drucköl aus $C_{10}H_2$, Säurebestimmung

Das Öl wird mit einem Überschuss von KOH, fest, und unter Zusatz von Methanol auf dem Wasserbad einige Stunden am Rückflusskühler erhitzt. Nach dem Erkalten wird Wasser zugesetzt und das Öl mit Wasser nachgewaschen. Die alkalische Lösung wird zur Entfernung der Alkohole mit Pentan, in dem die höheren Fett Säuren viel schwerer löslich sind als in Äther, perforiert, dann wieder angesäuert, die saure Lösung mit Äther ausgeschüttelt und dann noch einige Tage mit Äther perforiert. Im ersten Ätherteil sind die Monocarbonsäuren, im zweiten, wenn vorhanden, die Dicarbonsäuren gelöst. Beide Ätherlösungen werden für sich im Feinfraktionierapparat von Äther befreit, dieser auf Säuregehalt geprüft. Der Rückstand, es waren 10-15g im kleinen Feinfraktionieraufsatz bis ca 140°C abdestilliert. Essigsäure und Propionsäure gehen über, siehe Tab., die höheren bleiben zurück und werden mit Diazomethan in die Methyl ester übergeführt. Das Abdestillieren der Essigsäure und Propionsäure hat den Zweck Verluste an diesen niedrigsiedenden Methyl estern zu vermeiden. Die Methyl ester werden aus der ätherischen Lösung nach Abfraktionieren des Äthers fraktioniert. Die Fraktionen der Säuren als auch der Methyl ester werden in die Agsalze übergeführt, diese durch mikroskopische Prüfung und Elementaranalyse auf n- und iso-Säuren geprüft.

3/12/35
St.

I. G. FARBENINDUSTRIE AKTIENGESELLSCHAFT LUDWIGSHAFEN A. RH.
Stickstoff-Abteilung

Wassergasdrucköl Li

Analyse der Säuren (frei und veresterte zusammen bestimmt) aus Öl über 100 °C
= 38,5% - 225
+ 9.0 = üb. "

I. Als freie Säuren fraktioniert, als Ag-salz analysiert.

Säurefrakt.	% C	% Ag	
- 9	19.9	59.4	theor. C ₂ Propionsäure
- 125	6.3	21.06	46% C ₄ berechnet aus C-Gehalt
- 144	9.8	21.31	46. "
- 155	5.7	22.3	50. "
	24.6	56.0	theor. C ₄ Butteräure

II. Als Methyl ester fraktioniert u. analysiert.

Esterfrakt.	% C	% O	Molgew.	
- 84	.34	-	-	
- 95	4.65	63.08	24.6	82 als C ₂ berechnet (noch aetherhaltig)
- 104	.14	-	-	
(102)	-	58.8	31.3	102 theor. C ₄
- 120	1.39	59.46	30.38	100 20% C ₅
(127)	-	62.0	27.5	116 theor. C ₅
- 135	14.73	62.95	26.81	114 40% C ₆
- 148	.67	-	-	
- 156	2.83	64.43	24.69	125 95. "
(150)	-	64.6	24.6	130 theor. C ₆
- 165	.62	-	-	
- 170	.72	-	-	
- 175	6.97	65.69	23.05	131 50% C ₇
- 182	2.31	66.45	22.62	137 90. "
- 185	.79	-	-	
(170)	-	66.7	22.2	144 theor. C ₇
- 195	4.08	67.69	21.3	145 60% C ₈
- 200	.72	68.12	20.59	150 85. "
(190)	-	68.4	20.3	152 theor. C ₈
- 208	3.34	69.04	20.01	165 45% C ₉
10 mm 127	4.1	69.8	18.6	172 theor. C ₉
" 130	2.0	70.45	18.15	165 60% C ₁₀
" 157	4.15	70.9	17.3	186 theor. C ₁₀
" 175	1.8	72.23	15.68	186 30% C ₁₁
" 182	7.5	72.0	16.0	200 theor. C ₁₁
" 187	1.8	72.8	14.95	214 theor. C ₁₂
" 193	.6	73.4	14.05	212 30% C ₁₂
" 208	4.3	73.2	14.0	228 theor. C ₁₃
" 130	2.95	75.05	13.0	255 theor. C ₁₃
" 208	3.65	75.0	12.98	256 theor. C ₁₃
" 72	5.9	76.48	11.59	301 theor. C ₁₄
		77.73	10.29	330 theor. C ₁₅

Durchschlag

Jesuche Li
28.10.36
Stem.

I. G. FARBENINDUSTRIE AKTIENGESELLSCHAFT LUDWIGSHAFEN A. RH.
Stickstoff-Abteilung

III Als Säure abgetrennt als Ag-salz analysiert. (aus Öl über 200° = 9%)

Fraktion des Oles	Menge g	C %	Ag %	
		32.3	48.2	ther. C ₆ Capronsäure
20 mm 75-102	4.7	33.75	46.7	45% C ₇
		35.4	45.4	ther. C ₇ Oenanthsäure

III Als Säure abgetrennt als solche analysiert.

20 mm	Menge g	% C	% O	Menge	
102-107	1.96	61.02	27.8	-	70% C ₆
-113	2.1	61.48	28.08	112	85% "
	-	62.0	27.5	116	ther. C ₆ Valeriansäure Capronsäure
-125	3.45	63.28	25.76	126	50% C ₇
-162	7.0	64.46	24.81	139	95% "
	-	64.6	24.6	130	ther. C ₇ Oenanthsäure
-180	3.23	65.87	23.39	149	60% C ₈
-186	2.12	65.21	24.1	-	30% "
		66.7	22.2	144	ther. C ₈ Caprylsäure

V Als Säure abgetrennt als Methyl ester fraktioniert.

Esterfrakt.	Menge g	% C	% O	Menge	
11 mm -120	.8	66.7	24.1	144	ther. C ₇ Oenanthsäure methyl ester
	-	66.85	21.97	-	10% C ₈
	-	68.4	20.3	158	ther. C ₈ Caprylsäure methyl ester
	-	69.8	18.6	172	" C ₉ Pelargonsäure methyl ester
" -130	1.37	70.33	17.97	ca 50%	
	-	70.9	17.3	186	ther. C ₁₀ Caprinsäure methyl ester
" -147	1.72	71.52	16.91	ca 50%	
	-	72.0	16.0	200	ther. C ₁₁ Undecansäure methyl ester
	-	73.2	14	228	ther. C ₁₃ Tridecansäure methyl ester
" -155	.89	74.03	14.04		
	-	74.5	13.2	242	ther. C ₁₄ Myristinsäure
	-	75.0	12.48	250	" C ₁₅ Pentadecansäure
" -168	.35	75.32	12.73		
-180	.30	76.6	11.12		
	-	76.6	10.75	298	ther. C ₁₈ Stearinsäure
R	1.4	fest asphaltartig.			

Versuche Li

23.10.36

Stern

I. G. FARBENINDUSTRIE AKTIENGESELLSCHAFT LUDWIGSHAFEN A. RH.
Stickstoff-Abteilung

Wasserdampfdrucköl Li

Zusammenstellung der Alkohole

I primäre

% bez. auf Gesamtöl

2.75 Methanol

5.23 Ethanol

1.0 Propanol

2 n-Butanol

2 n-Amylalk.

23 Alk. - 200°/760

30 " 140°/3

3.2 höhere

II sekundäre ?

III tertiäre

2.36 Tertiärbutylalkohol
als Ester

IV Wasser in Alkoholen

3.88%

Fraktion der höheren Alkohole

°C	g	g	% C	O %	
105-115	.01	.03	61.84	24.88	} Propyl-Butyl-gemisch
138-142	.03	.02	62.88	23.63	
	-	-	65.0	21.6	C ₄ n-Butyl-
	-	-	70.8	15.6	C ₆ n-Hexyl-
-163	.01	.07	70.85	15.52	
	-	-	72.6	13.8	C ₇ n-Heptyl-
177-185	.08	.07	73.86	12.62	
	-	-	73.9	12.3	C ₈ n-Octyl-
	-	-	76.1	10.15	C ₁₀ n-Decyl-
190-200	.07	.06	76.15	10.06	
	-	-	77.0	9.85	C ₁₁ n-Undecyl-
	-	-	80.0	5.92	C ₁₂ n-Dodecyl-

I. II

I aus Fraktion über 200 bei 20 mm 102-185 °C
II " " " " " 20 " 75-102 "

Versuche Li

28.10.36

Stern

I. G. FARBENINDUSTRIE AKTIENGESELLSCHAFT LUDWIGSHAFEN A. RH.
Stickstoff-Abteilung

Wassergasdrucköl Li.

Analyse der Sauerstofffreien K.W.

Fraktion °C	Anteil bez. auf Sef-öl	Ester %	Olefin		Isoolef.		Paraffin %
			n %	%	τ %	π %	
-20	20,6	{ C ₃ C ₄	-	16,3	-	-	10,3
			-	36,0	9,0	-	23,5
-25	10,0	{ C ₄ C ₅	-	3,7	12,5	-	20,7
			-	1,3	3,5	6,5	6,8
-30a	5,4	{ C ₄ C ₅	-	5,5	14,5	-	-
			-	16,8	4,5	10	-
-30b	3,6	C ₅	-	5,5	10	10	2,5
-36	2,3	{ C ₅	-	15,0	15	10	2,5
-40	.07						
-48	.39						
-50	.6	{ C ₆	20	4,5	-	10	2,5
-55	.87						
-57	.45						
-60	2,7	{ C ₆	35	2,5	-	10	3,0
-62	1,3						
-66	.07	{ C ₆	23	3,7	-	1,5	2,5
-67	.11						
-68	1,8						
-70	.19						
-74	.35	{ C ₆₊₇					
-78	.23						
-80	.26						
-84	3,62						
-85	.43			30			20
-86	.09	50 einsehb.					
-87	.03	ATK. u. S.					
-89	.3	{ C ₇					
-102	4,65						

Vorsuche Li

28.10.36

Storn

I. G. FARBENINDUSTRIE AKTIENGESELLSCHAFT LUDWIGSHAFEN A. RH.
Stickstoff-Abteilung

Wassergasdrucköl Li

Analyse der Sauerstofffreien K.W. Fraktion 100-200°C = 38%

T Frakt. °C	II Frakt. °C	III Frakt. °C	IV Frakt. °C	g	% C	% Br	mol.	% Olefin	% Paraffin	aus Br-Zahl
100-150	-	5.32	nicht getrennt.	-	-	-	-	1.32	4	
150-175	150-181	127.20	2.85	65.02	22.9	-	-	60% Bromid		
	-176	2.8	80.15	4.55	-	150	-			
	-181	.19	96.7	10.30	54.8	35.2	-	30% C ₁₁		
	R		R	1.53	-	-	42	theor. C ₁₀		
186-187	181-89	80.10	7.97	ca 13	-	-	-	30% Bromid		
	-186	.19	104. "	5.49	53.16	35.3	-	50% C ₁₁		
	-187	2.32	110. "	2.55	56.6	34.8	-	75% C ₁₁		
	-189	.63			56.1	34.1	1.56	theor. C ₁₁		
			124. "	1.02	-	-	-			
			125.5	.83	-	-	-			
			R	.62	-	-	-			
202-204	189-208	90.10	5.52	-	-	-	1.68			
		104. "	2.25	65.49	22.7	-	-	7.66% Br ₂ C ₁₂		
	-195	.67	110. "	1.73	-	-	-			
	-208	2.82			57.8	32.2	1.70	theor. C ₁₂		
			117 "	5.51	58.15	32.0	-	20% C ₁₃		
			125.5	4.52	58.76	31.0	-	60% "		
			R	.6	-	-	-			

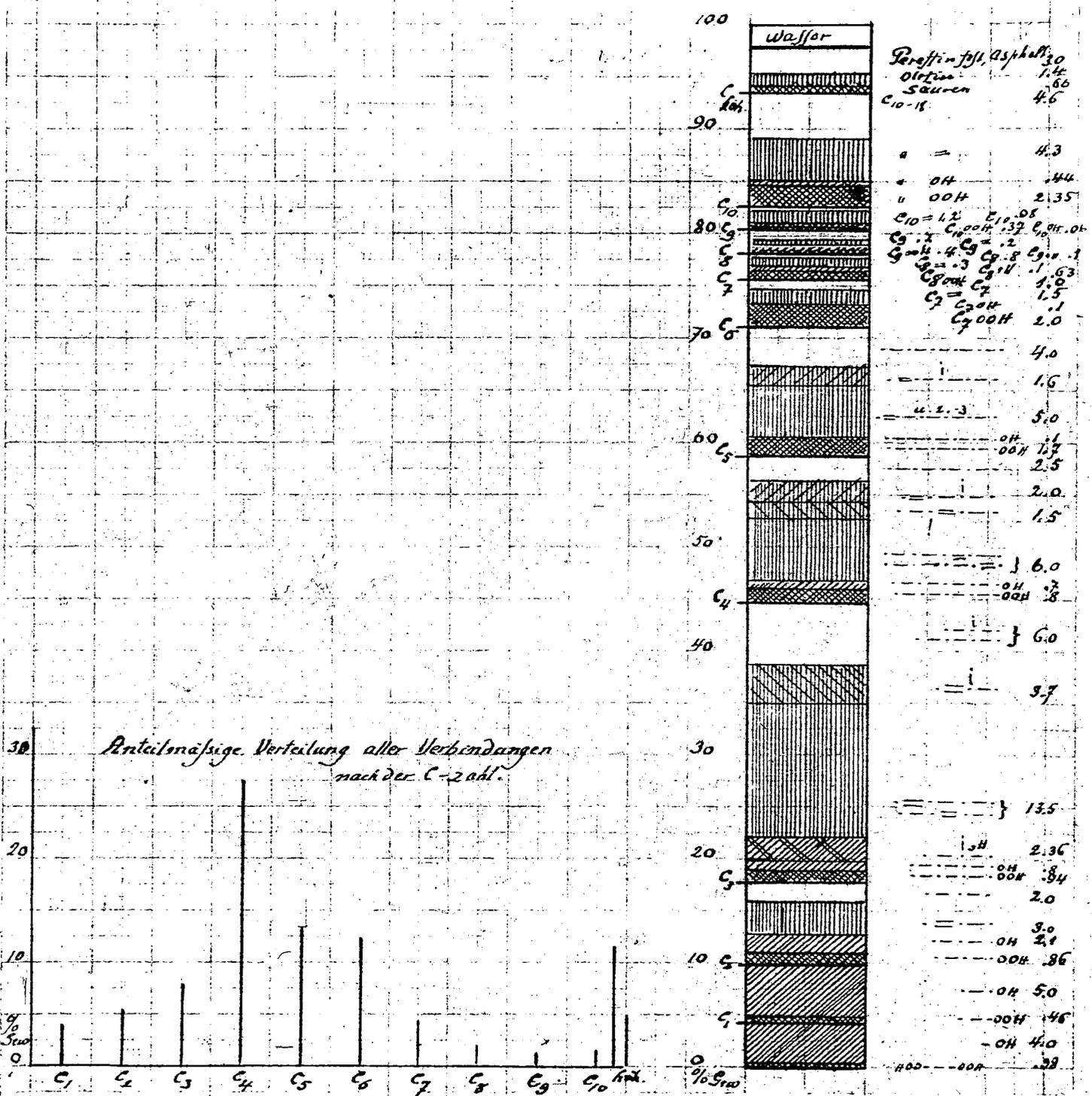
Fraktion über 200 (225) = 9%

°C mm	g	Br-Zahl		
-94.22	3.65	48	Ein Teil des mit HBr erhaltenen Bromids ist in HBr löslich.	ca 50% Olefin 50% Paraffin
-111. "	2.75	48		
-120. "	3.20	48		
-90.7	12.70	48		
-108.1	8.4	44		
-111.6	7.7	42		
-123.6	3.68	44	Das mit HBr erhaltene Brd ist in HBr löslich. 12%	ca 50% Olefin 50% Paraffin
-123.06	10.55	32		
-125 "	2.55	30		
-145 "	2.11	23		
-190 "	1.7	7		
R	37.3		6% Säure 10.6% Paraffin 5.7% Asphalt 4% Unlösliches	

28.10.36

Stern

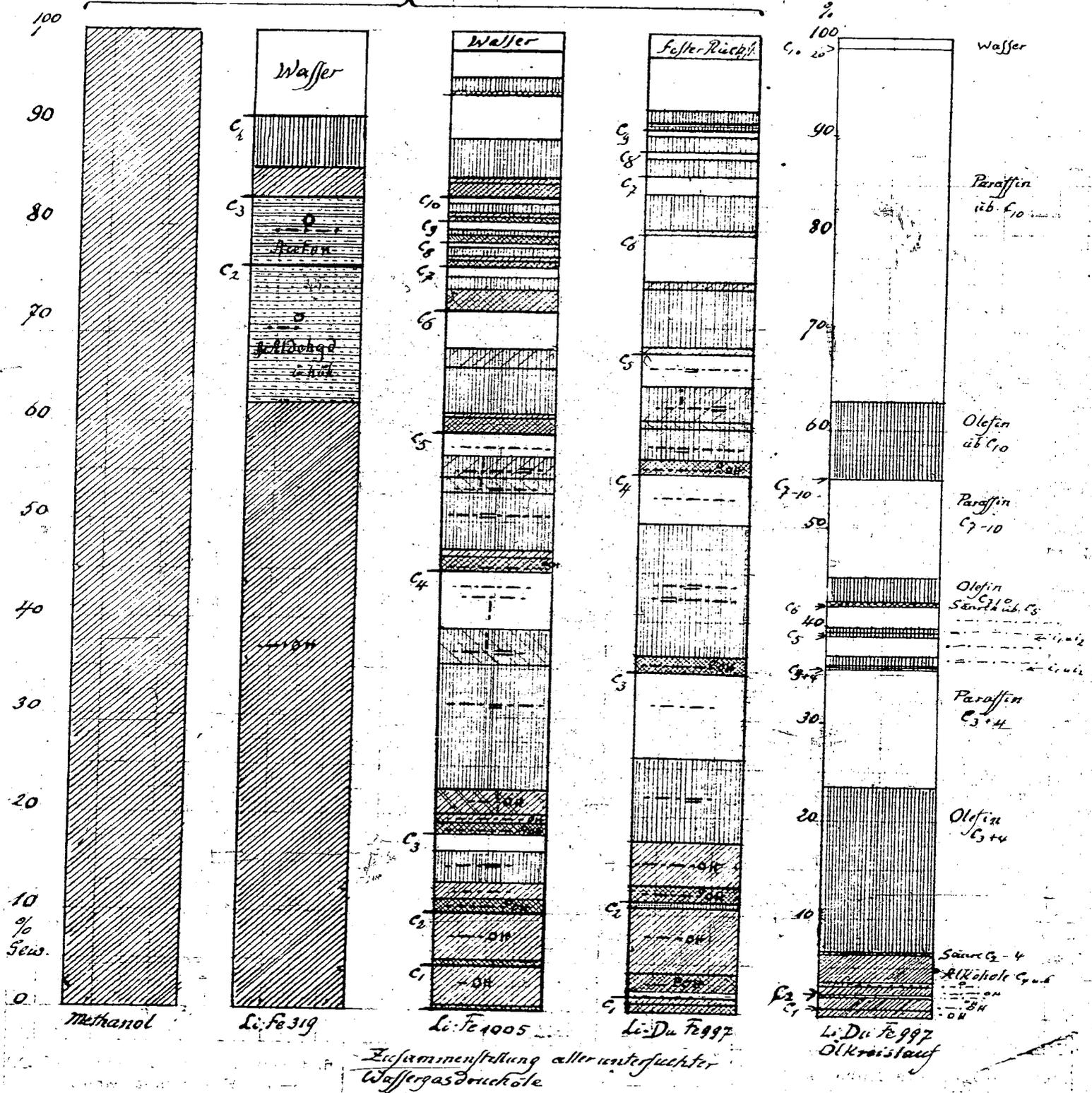
Überficht der Zusammensetzung von Wassergasdrucköl Li
Fe-Kontakt 1005



Zusammenstellung aller Wassergasdrucköle

Nachtr. & Ber. 25. 11. 36 Stern

Wassergas-Drucköl



Betreff: Über die Verschiebung der Explosionsgrenzen von Äthylen^{-Klasse}
und Äthylenoxyd-Sauerstoff-Gemischen durch Zusatz von
Stickstoff, Kohlendioxyd bzw. Athylen. Abteilung

Patent: Nr.

Bericht de Herrn Dr. K. B. Metzger,
vom 13. März 19 40

Gesehen vom Abteilungsvorstand

2168 - 30/4.03

Gesehen von der Direktion

Zirkuliert in folgenden
Abteilungen

Empfänger	Eingang	Weiter	Unterschrift
Herrn Dir. Dr. Ambros			
" " " Müller-Cunradi			
" Dr. Gloth			
" Dr. Andrussow			
" Dr. Hedler			
" Dr. Lehmsyer			
" Dr. Schaffernak			
" Dr. Ziese			
Z.K.-Labor., Lu			
Ammonlabor., Op			
Stickstoff-Direktion Me			
Herrn Dr. Haller, Gasfabr., Me			
Herrn Dr. K. B. Metzger (2)			

Aufzubewahren im Archiv des

Eingegangen beim Archivar

Laufende Nr. des Archivs

Über die Verschiebung der Explosionsgrenzen
von Äthylen- und Äthylenoxyd-Sauerstoff-Ge-
mischen durch Zusatz von Stickstoff, Kohlen-
dioxyc bzw. Äthylen.

Bei der Oxydation von Äthylen mittels Luftsaauerstoff an Silberkontak-
ten ¹⁾ fallen entflammbare, z.T. hochbrisante Gasgemische an. Versuche
im Laboratoriumsmaßstab führten gelegentlich zu Verpuffungen, die bei
größeren Versuchen hätten schlimme Folgen haben können. Es handelt
sich um Äthylen-Sauerstoff- bzw. Äthylenoxyd-Äthylen-Sauerstoffgemi-
sche, verdünnt durch Stickstoff und Kohlendioxyc.

Ludwigshafen schlug vor durch Zusatz von Wasserdampf die Entflammbar-
keit der Gase zu unterdrücken. Das Arbeiten mit Wasserdampf würde die
Spesen erhöhen und wenn es sich darum handeln soll nicht nur Glykol,
sondern reines Äthylenoxyd zu gewinnen, die Isolierung des Oxyds er-
schweren. Deshalb prüfte ich an Hand der Literatur und durch eigene
Versuche die hier vorliegenden Explosionsverhältnisse.

Aus der Literatur (siehe Zusammenstellung S. 6 - 11.) waren bei kriti-
scher Betrachtung aus den vielen Angaben folgende Daten zu entnehmen:

Explosionsgrenzen :	Äthylen-Sauerstoff :	3 % - 80 % Äthylen
" "	: Äthylen-Luft :	3 % - 33 % Äthylen
" "	: Äthylenoxyd-Luft:	3 % - 80 % Äthylenoxyd.

Erhöhter Druck erweitert die Explosionsgrenzen, verringerter Druck ver-
engert sie, sodaß bei einem Druck von 46 mm Hg mit Äthylen praktisch
keine Explosion mehr zu erwarten ist.

Bei höheren Drucken wird besonders die obere Explosionsgrenze sehr
stark erweitert. So explodieren Äthylen-Luftgemische bei 90 atü mit
68 % Äthylen, bei 380 atü mit 71 % Äthylen. Wollte man bei 5 atü Äthyle
Sauerstoffgemische unentflammbar machen, so wären dazu über 60 % des
Volumens der Gase an Wasserdampf erforderlich.

1) Bericht Dr.K.B.Metzger, Ammoniaklaboratorium Nr.1592.

Es wurde festgestellt, dass die maximale Ausbreitungsgeschwindigkeit der Aethylen-Luft-Flamme etwa 170 cm/sec beträgt und dass Aethylen-Sauerstoffgemische bei einer Temperatur von 480° C (normaler Druck) und Aethylen-Luftgemische bei einer Temperatur von 540° C (normaler Druck) zünden. Staube und Nebel sowie Druckerhöhung erniedrigen die Zündtemperaturen.

Über die Auslöschung von Aethylen- bzw. Aethylenoxydflammen erfahren wir, dass auf 1 Teil Aethylen 9 Teile Kohlendioxyd oder 15 Teile Stickstoff vorhanden sein müssen, um elementflammbaar zu machen, während für 1 Teil Aethylenoxyd 7,5 Teile Kohlendioxyd genügen, um die Explosion zu verhindern.

Der kurze Überblick zeigt, dass einer ausgedehnten Literatur über Aethylen nur sehr spärliche Angaben über Aethylenoxyd gegenüberstehen. Ausserdem streuen die angeführten Werte sehr stark, sodass eine Nachprüfung nötig war.

Wenn man „Explosionsgrenzen“ oder besser gesagt „Entflammbarkeitsgrenzen“ vom Standpunkt des Sicherheitsingenieurs aus betrachtet (siehe Jones!), so handelt es sich darum, die weitestmöglichen Grenzen festzulegen. Es ist einerseits nicht bekannt, durch welche Zündung die Explosion im Betrieb zufällig ausgelöst wird, andererseits weiss man, dass beim Übergang von kleinen zu grösseren Räumen die Explosionsgrenzen ähnlich wie bei Temperaturerhöhung weiter werden. Die technisch richtigsten Werte wird also eine Anordnung liefern, die möglichst weite Grenzen erkennen lässt. Wie ein Vergleich, der in der Literatur angegebenen Werte mit den eigenen Versuchsdaten erkennen lässt, war meine Wahl, das „Union-Kalorimeter“ (C. 24/II/1244), wie es zur Bestimmung von Heizwerten dient, nach diesem Gesichtspunkt als Explosionsgefäss zu benutzen, richtig. Ausserdem bot der Petroleummantel, der als Thermometer den Explosionsraum umgibt, eine ausgezeichnete Möglichkeit, den Eintritt der Explosion zu erkennen.

Bild VIII zeigt als Skizze die Versuchsanordnung. Nachdem die Verbindungskapillaren mit Quecksilber gefüllt oder mit den zur Verwendung gelangenden Gasen durchgespült waren, wurden in Bürette B

durch Senken des Niveaugefäßes N_2 die Gase abgemessen. Wiederholtes Überführen der abgemessenen Gase von B nach U und zurück, ergaben eine sehr gute Durchmischung. Ausserdem konnte durch rasches Heben des Niveaugefäßes N_1 - was eine Fontäne von Quecksilbertropfchen in U erzeugte - gute Durchmischung erzielt werden. Die Zündung erfolgte an 2 Platindrähten, die aus einem 4 Volt Akkumulator über einen starken Transformator mit Strom versorgt wurden. Die Funkenlänge betrug 4 mm. Die Gase für die Versuche wurden aus Bomben entnommen: Sauerstoff mit 1,3 % Inerten Aethylenoxyd 98%ig mit Spuren Aldehyd.

Die von mir gefundenen Werte - aufgetragen in den Tabellen I u. II und in den Bildern I-III, V u. VI, unterscheiden sich von den Angaben der Literatur dadurch, dass die oberen Grenzen für Aethylenoxyd-explosionen wesentlich höher gefunden wurden. Explosionsgrenzen streuen meist etwas; deshalb wurden die hier angeführten Versuche häufig wiederholt und die weitesten reproduzierbaren Werte als Grenzen angegeben.

Da Aethylenoxyd mit 0,1 % Sauerstoff noch entflammte, prüfte ich in der gleichen Weise reines Aethylenoxyd. Ich fand dabei jedoch nie irgend eine Flammenbildung, sodass damit die Angabe, dass Aethylenoxyd mit 0,1 % Sauerstoffzusatz ein explosives Gemisch bildet, als gesichert angesehen werden darf.

Die eigenartigen Erhebungen bei den Kurven zwischen 3 und 20 % Aethylenoxyd sind reproduzierbar und auch in der Literatur angedeutet (siehe Bild IV.)

Als erfreuliche Feststellung dieser Untersuchung kann die Tatsache gelten, dass Aethylen die Explosionsgrenzen von Aethylenoxyd nicht etwa erhöht - was wegen seiner Explosibilität anzunehmen war - sondern im Gebiet kleiner Aethylenoxydkonzentrationen sogar senkt. Ausserdem nimmt die Heftigkeit der Explosionen durch Aethylenzusatz ab. Für das Arbeiten mit Kontakten ist unangenehm, dass Flammen mit mehr als 30 % Aethylen stark russen. Doch konnte gezeigt werden, dass die von mir entwickelten Kontakte l.c. auch in Gegenwart

von sehr viel Aethylen (80 %) sich durch eine lange Lebensdauer auszeichnen.

Was den Zusatz von Inerten anlangt, um die Flammen von Aethylen- bzw. Aethylenoxyd auszulöschen, konnte ich feststellen (siehe Tabelle I und II):

Stickstoff-, Kohlendioxyd- und Aethylen-Mischungen müssen weniger als 2 % Sauerstoff enthalten, damit sie mit Aethylenoxyd zusammen nicht entflammbar sind.

Aethylenoxyd-Mischungen müssen über 96,5 % Stickstoff, Kohlendioxyd oder Aethylen enthalten, um bezüglich des Aethylenoxyds unentflammbar zu sein.

(auf 1 Teil Aethylenoxyd 29 Teile andere Gase!)

Stickstoff und Kohlendioxyd-Mischungen müssen weniger als 9 bzw. 11 % Sauerstoff enthalten, damit sie mit Aethylen zusammen nicht entflammbar sind.

Aethylenmischungen müssen über 91 bzw. 89 % Kohlendioxyd oder Stickstoff enthalten, um unentflammbar zu sein.

(auf 1 Teil Aethylen 17 Teile Inerte!)

Wendet man die so ermittelten Erkenntnisse auf das Verfahren der Direktoxydation von Aethylen zu Aethylenoxyd an, so ergeben sich, wenn man die Verwendung von Wasserdampf ausschliesst, für betriebs-sicheres Arbeiten folgende Möglichkeiten:

- 1.) Verbrennen geringer Mengen Aethylen im Luftüberschuss. Die Konzentration der Endgase an Aethylenoxyd darf 2,5 % nicht überschreiten (Geringe Ausbeute, schlechte Abtrennungsmöglichkeit)
- 2.) Arbeiten im Kreislauf mit reinem Aethylen und reinem Sauerstoff. Wenn dafür Sorge getragen wird, dass die Konzentration des Aethylenoxyds im Kreislauf nicht über 20 % ansteigt, kann mit einer Mischung bis zu 90 % Aethylen und 10 % Sauerstoff ohne Explosionsgefahr gefahren werden.

Die Isolierung des Aethylenoxyds wird dadurch erleichtert, die Ausbeute erhöht.

Zusammenfassung:
=====

Nach Überprüfung der Literaturangaben und durch eigene Versuche im Unionkalorimeter wurde festgestellt:

- 1.) Die Explosionsgrenzen von Aethylen-Sauerstoff-Mischungen zu 3,0 - 78 % Aethylen Aethylenoxyd-Sauerstoffmischungen zu 2,5 - 99,95 Aethylenoxyd bei Zimmertemperatur, normalem Druck und mit Gasen, die bei 20° C über Wasser gestanden hatten. D.h. die obere Explosionsgrenze für Aethylenoxyd wurde wesentlich höher gefunden als in der Literatur angegeben.
- 2.) Die Auslöschwirkung von Stickstoff, Kohlendioxyd und Aethylen auf Aethylenoxydflammen wurde geprüft und in Form von Tabellen und Kurven niedergelegt. In gleicher Weise wurde die Auslöschwirkung von Kohlendioxyd und Stickstoff auf Aethylenflammen dargestellt.
Aethylen erniedrigt die Explosionsgrenzen von Aethylenoxyd.
- 3.) Die Auswirkung der neugefundenen Erkenntnisse auf den Prozess der Direktoxydation von Aethylen zu Aethylenoxyd wurde besprochen.

Vorliegende Untersuchung wurde im Jahre 1939 im Betriebslaboratorium der Gasfabrik Oppau durchgeführt.

Gloth
gez: Gloth

Explosionsgrenzen: Äthylen / Sauerstoff.

% Äthylen
unten oben

3,1	79,9	Jones und Kennedy, Zündung durch Gasflamme.
4,1	60,2	Jorissen, Ongkiehong.
4,0	62,5	Terres.
4,5	60,0	Bone, Fraser, Winter, Flammzündung, Bunteburette 2,5 cm ϕ .
2,9	79,9	Jones, Yant, Miller u. Kennedy, offene Rohre und Bomben.

Explosionsgrenzen: Äthylen / Luft.

% Äthylen
unten oben

5,5	11,5	Rivin u. Sobelik, Funkenzündung 30 cm langes Bleirohr 18 mm ϕ .
3,3	18,25	Georgeson u. Hartwell, Flamme von unten, Quarzrohr 2,5 cm ϕ ; 150 cm lang.
3,05	28,6	Jones und Kennedy, Gasflammenzündung.
3,8	14,2	Terres, Funkenzündung, Bunteburette 19 mm ϕ ; 120 cm lang, Funkenlänge 1 - 1,5 mm.
4,0	14,7	Eitner, Bunteburette ϕ 19 mm Volumen 110 cm ³ ; 17°C mit Wasserdampf gesättigt.
2,3	25,6	Chapman, Flammzündung von unten.
4,0	22,0	Clowes, Flamme von unten.
3,5	11,8	Wagner.
3,13	33,3	White, Funkenzündung, 1,5 m langes Rohr mit 25 mm ϕ .
3,0	14,4	A. La Fleur, Zündung von unten.
3,0	13,9	" , Zündung von oben.
3,5	16,0	Berl und Werner.
2,75	28,60	Jones, Yant, Miller und Kennedy.
3,26	18,30	Georgeson u. Hartwell, horizontale Flammzündung.
1,85	-	Naylor und Wheeler, an heissem Quarz gezündet.
5,7	17,5	Thornton.

Berl und Fischer mischten Luft und Äthylen in einer injektorartigen Mischdüse und stellten bei der unteren Explosionsgrenze die Entflammbarkeit mittels Gasinterferometers fest. Es wurde dabei gefunden

% Äthylen

untere Grenze:

3,52	Glaspipette, Funkenzündung.
3,34	Glaskugel 27 mm ϕ .
3,42	" 18 mm ϕ .
3,69	Eisengefäß bei Zimmertemperatur.
3,22	" " 100° C.
3,40	" " 200° C.
3,83	" " 300° C.
2,82	besonders starke Zündung.

Explosionsgrenzen: Äthylenoxyd / Luft.

% Äthylenoxyd

unten oben

3,0 80,0 Jones u. Kennedy trockene Gase.
 3,0 70,0 Phys.Labor.Lu vom 5.10.29 relative Feuchtigkeit 50 % .

Einfluss von Druck auf die Explosionsgrenzen
 von Äthylen / Sauerstoff bzw. Luft-Gemischen.

% Äthylen

unten oben

5,0	16,0	0 atü	Äthylen/Luft, Berl & Werner	bei niederen Drucken verbrennt nur Wasserstoff, bei hohen Drucken auch Kohlenstoff.
3,5	-	20 "	" "	
-	68,0	90 "	" "	
1,5	71,0	380 "	" "	

Bei hohen Drucken sehr brenzlich.

Den Druckanstieg während der Explosion untersuchte P. Bräuer.

Die Explosionsverhältnisse bei Unterdruck wurden auch in Ludwigshafen studiert (siehe Peters u. Ganterl).

Zwei Memos des Phys.Labors.Lu 510 vom 3.3.37 und 16.9.38 geben Auskunft über die oberen Explosionsgrenzen von Äthylen/Sauerstoffgemischen:

bei 0 atü: 76 % ; 5 atü: 85 % und 10 atü: 94 % Äthylen.

Der Einfluß von Unterdruck wirkt sich so aus, daß bei einem Druck von nur 46 mm Hg keine Explosion mehr stattfindet

% C₂H₄

Explosionsgrenze

unten	oben	Druck
3,4	78	760 mm Hg
2,9	69,2	200 " "
4,1	61,3	100 " "
-	-	46 " "

Den Einfluß von Wasserdampf und Druck auf die Explosionsgrenzen von Äthylen/Luft bzw. Äthylen/Sauerstoff-Gemischen behandelt ein Memo vom 11.3.37 des Phys.Labors.Lu.

Es explodieren nicht mehr :

mit Luft :	20,8 % H ₂ O	23,6 % H ₂ O
1,02 ata	7,9 % C ₂ H ₄	6,0 ata 7,6 % C ₂ H ₄
=====	71,3 % Luft	===== 68,8 % Luft .

mit Sauerstoff:

	43,6 % H ₂ O	63,2 % H ₂ O
1,02 ata	21,6 % C ₂ H ₄	6,0 ata 14,7 % C ₂ H ₄
=====	33,8 % O ₂	===== 22,1 % O ₂ .

Einfluß der Zündbedingungen auf die Entflammung von Äthylen Luft bzw. Sauerstoffgemischen.

Wassertröpfchen und Gesteinsstaub oder Ni₂O₃ senken die Entzündungstemperatur von Äthylen Luftgemischen.

Nach King u. Mole :

bei 10 % Äthylen in Luft wird durch Zusatz von Ni₂O₃ Staub die Zündtemperatur erniedrigt von 550°C auf 460°C , durch Zusatz von Wassertröpfchen " 550°C " 530°C , dagegen C 1906/II/14: durch sehr scharfe Trocknung keine Verzögerung der Oxydation. Bone, Jack und Bell untersuchten sehr scharf getrocknete Gase.

Bone, Drugman und Andrew stellten fest, daß Äthylen und Sauerstoff auch dann noch bei 525°C miteinander reagieren, wenn die Gase einen Trocknungsgrad besitzen, der genügen würde die H₂-O₂ Explosion zu verhindern.

Thornton untersucht die Zündung von Gasen durch heiße Metalldrähte und Malinowski und Lawrow geben an, daß elektrische Felder die Explosion hemmen.

Nach Chapman, Flammzündung : (Äthylen-Luft)

Explosionsgrenzen: Zündung in horizontaler Richtung	3,4 - 14,1 %	Äthy-
" vertikales Rohr abwärts	3,6 - 13,7 %	len
" " aufwärts	2,3 - 25,6 %	"

Flammengeschwindigkeiten von Äthylen Luftgemischen.

Nach Chapman, Flammzündung.

Äthylen neben Luft :

Maximale Geschwindigkeit der horizontalen Flamme 142,2 cm/sec bei 7,20 % C_2H_4 in Luft und bei Zimmertemperatur. Bei der unteren Grenze 25,8 cm/sec bei der oberen Grenze 22,2 cm/sec.

Zum Vergleich: 9 % Acetylen in Luft: 280 cm/sec.

40 % Wasserstoff in Luft: 480 " siehe auch W. Payman

Äthan 80 "

Nach Georgeson und Hartwell: Äthylen/Luft 3,3 - 18,25 % Äthylen als Explosionsgrenzen und 168 cm/sec als höchste Geschwindigkeit.

White studierte den Einfluß von Schwefelkohlenstoff auf die Flammgeschwindigkeit, Campbell und Coligny den Einfluß von Stickstoff.

Zündtemperaturen von Äthylen/Sauerstoff, bzw. Luftgemischen.

Nach Blomfield zündet Äthylen in Sauerstoff bei normalem Druck bei $604^{\circ}C$, bei 3 atü bei $500^{\circ}C$.

Dixon u. Coward geben an Äthylen in Sauerstoff $500-519^{\circ}C$
in Luft : $542-547^{\circ}C$ bei normalem Druck.

Bunte und Bloch :

Äthylen + Luft trocken $540 - 591^{\circ}C$, feucht : $545 - 577^{\circ}C$

Äthylen + Sauerstoff trocken $485 - 630^{\circ}C$.

Goldmann prüfte, ob die Zündtemperatur sich ändert, je nachdem, ob von den beiden Gasen Sauerstoff oder Äthylen vorerhitzt wird $650-700^{\circ}C$. (kein Unterschied).

Naylor u. Wheeler finden für Äthylen/Luftmischungen in Abhängigkeit von der Verweilzeit $523 - 589^{\circ}C$.

Blomfield maß als Temperatur in der Flamme (Äthylen/Sauerstoff) $1800^{\circ}C$.

Zur Verbrennung von Äthylen mittels Stickstoffoxydul ist nach Dixon keine höhere Temperatur nötig als in Luft.

Einfluß von Inerten Gasen auf die Explosionsgrenzen
von Äthylen bzw. Äthylenoxyd Sauerstoffgemischen.

Nach Jones und Kenndy müssen auf 1 Teil Äthylen 9 Teile Kohlendioxyd oder 15 Volumenteile Stickstoff vorhanden sein um es unentflammbar zu machen.

Terres verdünnte den Sauerstoff durch Stickstoff und bestimmte die Explosionsgrenzen der Gemische.

% Äthylen		
unten	oben	% Sauerstoff im Sauerstoff/Stickstoffgemisch.
4,0	62	93,7
4,0	56,4	74,7
4,0	47,7	59,5
4,0	33,9	40,4
3,8	14,2	Luft

Über die Auslöschung von Äthylenoxydflammen durch Kohlensäure siehe Peters und Ganter

Nach Jones und Kennedy genügen 7,15 Teile CO₂ auf 1 Teil Äthylenoxyd um Explosionen auszuschliessen.

Nach Memo Phys.Labor.Lu vom 20.11.33 sind bei einem Verhältnis Äthylen:Dampf = 1:10 und einer Mischung von Luft, Äthylen mit 2,5 - 25 % Äthylen keine Explosionen zu befürchten.

Verbrennungsprodukte bei der Explosion von Äthylen/
Sauerstoffgemischen

nach Bone, Drugman, Andrew

Wasserdampf, Aldehyde, Äthylen, Acetylen, Kohlenstoff, CO, CO₂
nach Terres: CO₂, C_nH_{2n}, O₂, CO, H₂, C₂H₆, CH₄, Äthylen und Aldehyde.

Anlagen.

Literaturnachweis.

- 1.) Berl u. Fischer, Zeitschr.f.Elektroch. 30, 29-35 (1924).
- 2.) Berl u. Werner , " f.angew.Chem.40, 245 (1927).
- 3.) Blomfield , C.1927/II/455.
- 4.) Bone, Drugman, Andrew, C.1907/I/328.
- 5.) Bone, Fraser, Winter, C.1927/II/390.
- 6.) Bone, Jack u. Bell, Proc.Roy.Soc.Lond.Ser.A 144, 257 (1934).
- 7.) Bone, Oudridge, Proc.Roy.Soc.Lond.Ser.A 157, 234.
- 8.) Bräuer. C. 1932/I/2692.
- 9.) Bunte und Bloch , C. 1935/II/951.
- 10.) Caligny de Champfleury Ellis, Journ-Chem.Soc.Lond. 123, 1435.
- 11.) Campbell u.a., Journ.Chem.Soc.Lond. 125, 1937.
- 12.) Chapman, " " " " 119, 1677.
- 13.) Clowes, Journ.Soc.chem.Ind. 14, 1024 u. 15, 418 (1895).
- 14.) Dixon u. Coward, Journ.Chem.Soc.Lond. 95, 504.
- 15.) Eitner, Journ.f.Gasbel. 45, 21 u. 69 (1902).
- 16.) A.La Fleur, Recueil Trav.chim.Pays-Bas 56, 442-73.
- 17.) Georgeson u.Hartwell, Journ.Chem.Soc.Lond. 1930, 733, 1927, 265.
- 18.) Goldmann, Zeitschr.f.Phys.Chem. Abtlg.B. 5, 316.
- 19.) Jones u. Kennedy, C.1930,II.885, Nature 118, 837,
u.Jones allein Lond.Chem.Review 1938, 22, 1-26;
C. 1935, II, 3082. Ind.& Eng.Chemistry 22, 2.
- 20.) Jorrison u. Ongkiewong, C.1926/I/3589.
- 21.) King u. Mole, C.1936/I/683 ; C. 1934/II/2776.
- 22.) Konschatz, Z.f.hyg.Zoolog.u.Schädlingsbekämpfg.30, 22-26.
- 23.) Malinowski u. Sawrow, C.1930/I/2525.
- 24.) Mess u. Bierhalter, Gas und Wasserfach, 67, 393 (= G.W.F.)
- 25.) Maylor u. Wheeler, Journ.Chem.Soc.Lond.1933, 1240.
- 26.) Passauer, G.W.F. 1930, 73, 313, 343, 369, 392.
- 27.) Payman , C.1929/II/28.
- 28.) Peters u. Ganter, Angew.Chem. 1938, S.30.
- 29.) Rivin u. Sobolik, Acta physik. chim. U.R.S.S. 7, 825 (1937).
- 30.) Terres , Journ.f.Gasbeleuchtg. 63, 810 u. 785.
- 31.) Thornton, Phil.Mag. 1917, 33, 190.
- 32.) White, Journ.Chem.Soc.Lond. 127, 48, 672, 764.

Tabelle I.

(Dazu Bild I, II u. III)

Verschiebung der Explosionsgrenzen von Äthylen-Sauerstoffgemischen durch Zusatz von Stickstoff, Kohlendioxyd oder Äthylen.

Es explodieren eben nicht mehr folgende Gasegemische :

% Äthylenoxyd C ₂ H ₄ O	H ₂		CO ₂		C ₂ H ₄	
	% O ₂	% H ₂	% O ₂	% CO ₂	% O ₂	% C ₂ H ₄
2,5	97,5	-	100	97,5	0,0	97,5
3,0	10,0	87,0	10,3	76,9	96,5	10,0
5,0	9,0	86,0	9,5	64,3	94,5	8,0
7,0	8,0	85,0	8,6	55,3	92,4	10,0
10,0	9,0	81,0	10,0	47,3	89,0	11,0
12,0	10,0	78,0	11,3	45,5	86,7	11,0
15,0	8,0	77,0	9,4	34,8	83,7	9,0
17,0	9,0	74,0	11,8	34,6	81,3	10,0
20,0	10,0	70,0	12,5	33,3	77,8	10,0
30,0	9,0	61,0	12,9	23,1	67,0	8,0
40,0	6,0	54,0	10,0	13,1	57,4	6,0
50,0	3,5	46,0	7,0	6,5	47,6	3,5
60,0	2,0	38,0	5,0	3,2	38,8	2,0
70,0	1,0	29,0	3,3	1,4	29,3	1,0
80,0	0,5	19,5	2,5	0,6	19,6	0,5
90,0	0,2	9,8	2,0	0,2	9,8	0,2
95,0	0,1	4,9	2,0	0,1	4,9	0,1
99,95	0,05	-	100	0,05	0,0	0,05

Obere Explosionsgrenze (feucht u. getrocknet) 99,95 % Äthylenoxyd
0,05 % Sauerstoff ;

Untere Explosionsgrenze(" " ") 2,5 % Äthylenoxyd
97,5 % Sauerstoff.

Tabelle II.

(Dazu Bild V u. VI).

Verschiebung der Explosionsgrenzen von Äthylen-Sauerstoff-Gemischen durch Zusatz von Stickstoff und Kohlendioxyd.

Es explodieren eben nicht mehr folgende Gasmischungen:

% Äthylen C ₂ H ₄	N 2		%O ₂ · 100			%CO ₂		%O ₂ · 100		
	% O ₂	% N ₂	%O ₂ +%N ₂	%O ₂ +%C ₂ H ₄	%N ₂ +%C ₂ H ₄	% O ₂	% CO ₂	%O ₂ +%CO ₂	%O ₂ +%C ₂ H ₄	%CO ₂ +%C ₂ H ₄
3,0	97,0	0,0	100	97,0	0,0	97,0	0,0	100	97,0	0,0
4,0	8,5	87,5	8,85	68,0	91,0	10,5	85,5	10,9	72,4	89,0
5,0	8,0	87,0	8,43	61,5	91,5	10,5	84,5	11,0	67,8	89,0
6,0	8,5	85,5	9,05	58,6	91,0	10,5	83,5	11,2	63,6	89,0
8,0	9,0	83,0	9,78	52,9	90,0	12,0	80,0	13,0	60,0	87,0
10,0	10,0	80,0	11,10	50,0	88,9	14,0	76,0	15,6	58,3	84,4
12,0	10,5	77,5	11,92	46,7	88,1	15,5	72,5	17,6	56,3	82,3
15,0	11,5	73,5	13,53	43,4	86,4	17,5	67,5	20,6	53,8	79,4
20,0	13,0	67,0	16,26	39,4	83,8	20,0	60,0	25,0	50,0	75,0
30,0	15,5	54,5	22,18	34,0	77,9	21,5	48,5	30,7	41,7	69,3
40,0	18,0	42,0	30,00	31,0	70,0	22,0	38,0	36,7	35,4	63,3
50,0	20,0	30,0	40,00	28,6	60,0	23,0	27,0	46,0	31,5	54,0
60,0	21,0	19,0	52,5	25,9	47,5	23,5	16,5	58,8	28,2	41,3
65,0	21,5	13,5	61,4	24,9	38,6	23,0	12,0	65,7	26,2	34,3
78,0	22,0	0,0	100,0	22,0	0,0	22,0	0,0	100	22,0	0,0

Untere Explosionsgrenze Äthylen-Sauerstoff :

bei 20°C mit Wasserdampf gesättigte Gase :

3,0 % Äthylen
97 % Sauerstoff ;

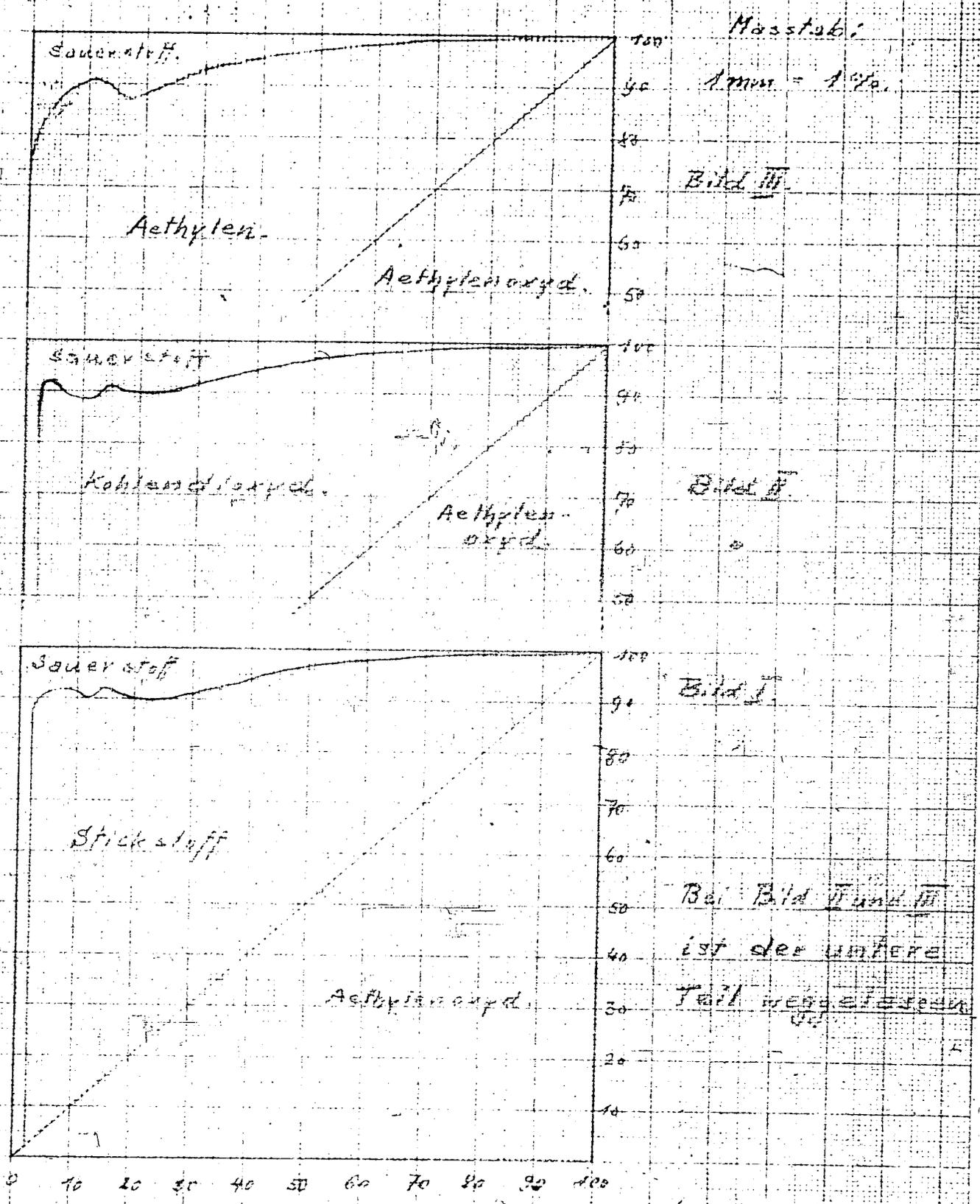
Gase und Gefäße mit Kieselgel getrocknet:

1,5 % Äthylen
98,5 % Sauerstoff .

Obere Explosionsgrenze mit und ohne Trocknung:

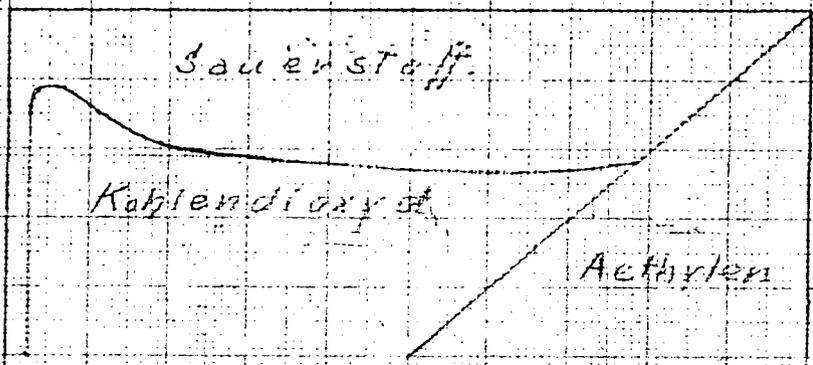
78 % Äthylen
22 % Sauerstoff .

Verchiebung der Explosionsgrenzen von Äthylenoxyd durch Zusatz von Stickstoff, Kohlenoxyd oder Äthylen.



54

Verschiebung der Explosionsgrenzen von
Aethylen-Sauerstoffgemischen durch Zusatz von
Stickstoff oder Kohlendioxid.



(eigene Versuche)
 Bild VI.

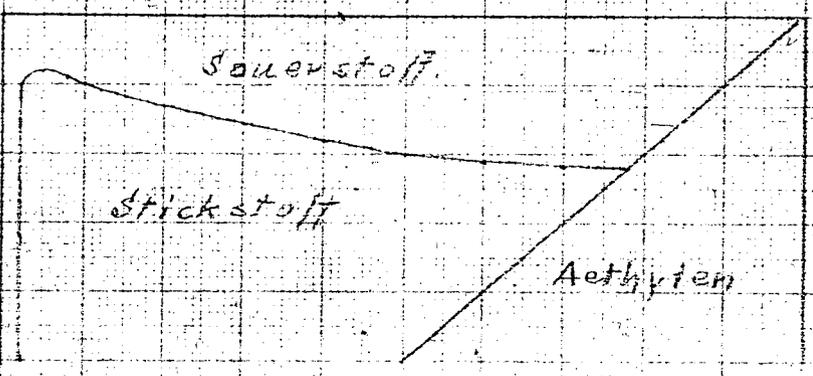
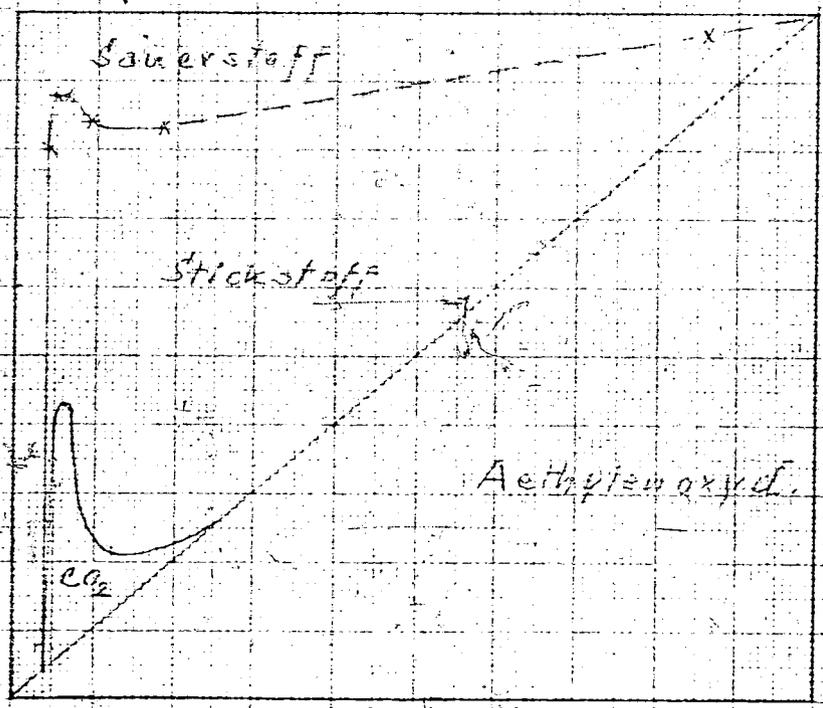


Bild V.
 Bei Bild V und VI
 ist der untere Teil
 weggelassen.



Versuche von
 Paters u. Gantzer
 Angew. Chem. 57 29-33

Bild IV.
Auslöschung von
Aethylenoxyd-Luft-
Flammen durch
Kohlendioxid.

Apparat für Explosionsversuche

Bild VIII

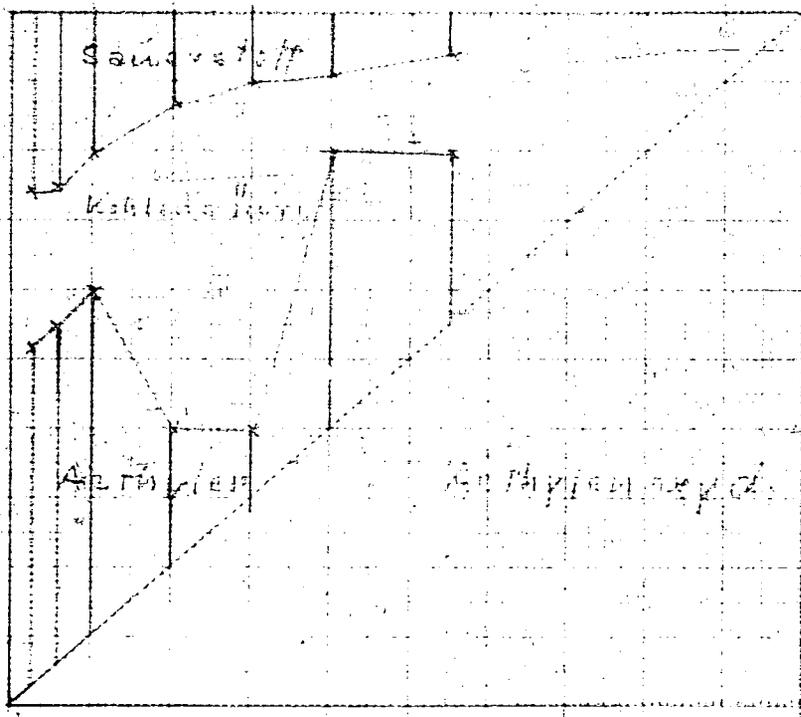
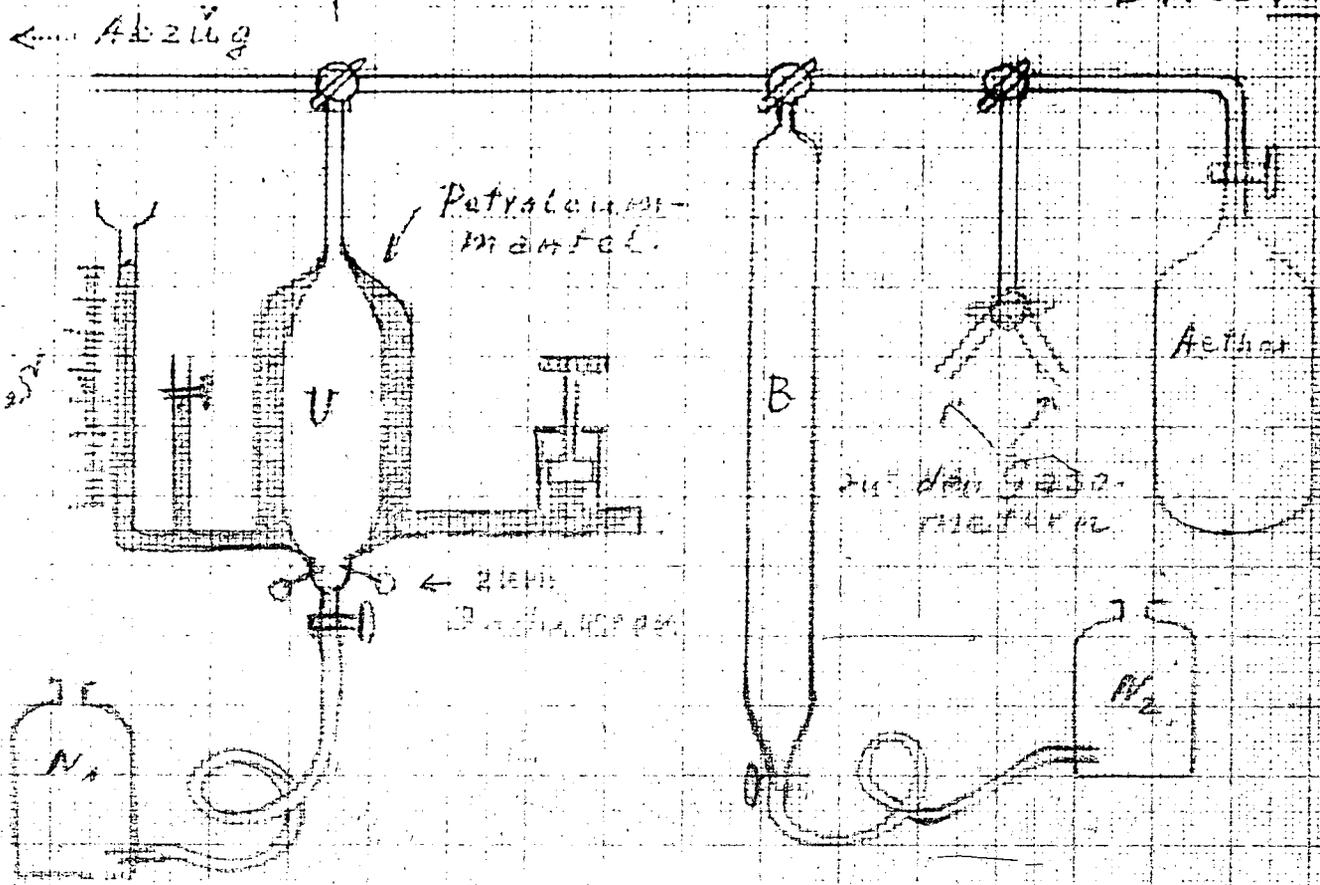


Bild VII

Explosionsgrenzen

von
 Äthylenoxyd - Äthyläther
 Kohlenstoff - Sauerstoff
 Gemischtem
 (eigene Versuche)

Herrn Dr. Dr. S. Müller-Cönnadi

AMMONIAKLABORATORIUM OPPAU

20. Mai 1940.

Dr. Jk/Dr.

2168 - 30/4.03

V o r t r a g

auf der 1. Tagung der Arbeitsgemeinschaft
" Chemie der aliphatischen und cyclaliphatischen
Kohlenwasserstoffe " im Reichsamt für Wirtschafts=
ausbau in Berlin W9, Saarlandstraße 128

am 24. Mai 1940

über das Thema

" Synthese und Umwandlung einfacher Kohlenwasserstoffe "
von Dr. Jannek.

Synthese und Umwandlung einfacher Kohlenwasserstoffe.

Wenn ich zu dem Thema " Synthese und Umwandlung einfacher Kohlenwasserstoffe " sprechen soll, so möchte ich einleitend bemerken, daß selbstverständlich nicht alle denkbaren Umwandlungen und Synthesen einfacher Kohlenwasserstoffe nach wissenschaftlichen Gesichtspunkten hier behandelt werden sollen, vielmehr werde ich meine Ausführungen auf diejenigen wichtigsten Umwandlungen und Synthesen einfacher Kohlenwasserstoffe bis zu den Octanen beschränken, die die Gewinnung möglichst klopfester Benzine, insbesondere Fliegerbenzine, zum Ziele haben.

Im ersten Bilde sind die wesentlichen hierfür in Frage kommenden Reaktionen angeführt und durch schematische Formelbeispiele erläutert. An Umwandlungen einfacher Kohlenwasserstoffe kommen in Frage:

- 1) Das Spalten von vorzugsweise geradkettigen Kohlenwasserstoffen in mindestens ein ungesättigtes und ein gesättigtes Spaltstück, z.B. n-Heptan zu Propan und Buten.
- 2) Die Dehydrierung geradkettiger und verzweigter Paraffine zu Olefinen, z.B. von Butan zu Buten.
- 3) Die Hydrierung von ungesättigten Kohlenwasserstoffen, z.B. von Penten zu Pentan.
- 4) Die Isomerisierung von geradkettigen Kohlenwasserstoffen zu solchen mit verzweigter Kette, z.B. von Butan zu Isobutan, aber auch von wenig verzweigten zu stärker verzweigten Kohlenwasserstoffen; ferner von höheren Cycloparaffinen zu niederen mit Seitenketten, z.B. von Cyclohexan zu Methylcyclopentan.
- 5) Die Cyclisierung oder Ringschlußbildung bei paraffinischen oder auch olefinischen, vornehmlich geradkettigen Kohlenwasserstoffen, z.B. von n-Hexan zu Cyclohexan.
- 6) Die Aromatisierung, die streng genommen nur die vollständige Dehydrierung von Cyclohexan und dessen Homologen zu Benzol und Benzolderivaten umfaßt (soweit man von Mehrringsystemen absieht). In der Praxis wird aber häufig kein Unterschied

zwischen Cyclisierung und Aromatisierung gemacht, da man unmittelbar Aliphaten in Aromaten überführen kann.

Synthesen einfacher Kohlenwasserstoffe können ausgeführt werden

- 1) durch Polymerisation ungesättigter Kohlenwasserstoffe zu solchen höheren Molekulargewichts, z.B. von zwei Molekülen Isobuten zu Isoocten. Bei ungleichen Komponenten, z.B. Isobuten und Propen, spricht man von Mischpolymerisation.
- 2) durch Alkylierung von Olefinen mit Paraffinen, z.B. von n-Buten mit Isobuten zu Isoocten.

Eine eingehende Darstellung der mannigfachen Verfahren, nach denen die genannten Reaktionen ausgeführt werden können, ist hier natürlich nicht möglich. In Bild 2 soll für die einzelnen Reaktionen nur ein allgemeines Schema der Versuchsbedingungen gezeigt werden, worin die Ausgangsstoffe, die gebräuchlichsten typischen Katalysatoren und die in Frage kommenden Temperatur - und Druckbereiche angeführt sind. Auf eine Angabe der nicht minder wichtigen optimalen Berührungszeiten der Reaktionsteilnehmer am Kontakt, die in Abhängigkeit von den übrigen Reaktionsbedingungen starken Schwankungen unterliegen, wurde hier verzichtet.

Die älteste und bekannteste Art der Umwandlung von Kohlenwasserstoffen ist das Spalten oder Kracken, das natürlich auch ohne Katalysatoren durch bloßes Erhitzen erfolgen kann. Katalysatoren werden hier vorzugsweise angewandt zur Beschleunigung der Reaktion, aber auch zur Reaktionslenkung, vornehmlich im Sinne der Vermeidung einer zu starken Aufspaltung in zu kleine Spaltstücke, wozu auch die Anwendung erhöhter Drücke beitragen kann; aber auch zur Erniedrigung der Spalttemperatur. Als Katalysatoren werden z.B. Metallchloride und -oxyde angewandt, aber auch Aktivkohle, Silikate und viele andere Stoffe zeigen gute Spaltwirkung. Eine besondere Stellung nimmt das $AlCl_3$, vorteilhaft in Verbindung mit Chlorwasserstoff, ein, das in statu nascendi, also bei Anwendung von aktiviertem Aluminium und Chlorwasserstoff, eine besonders inten-

sive Spaltwirkung schon bei sehr tiefen Temperaturen (z.B. 150°) zeigt. Eine besondere Eigenschaft des AlCl_3 -Katalysators besteht darin, daß er vornehmlich gesättigte Spaltstücke liefert, da die ungesättigten Spaltprodukte mit dem AlCl_3 unter Bildung einer dunklen Flüssigkeit reagieren, die auch ihrerseits für sich noch gute Spaltwirkung zeigt. Bei metallischem $\text{Al} + \text{HCl}$ kommt noch die hydrierende Wirkung der dabei entstehenden naszierenden H_2 hinzu. Desweiteren macht sich bei AlCl_3 auch die isomerisierende Wirkung geltend.

Die Dehydrierung der Kohlenwasserstoffe erfolgt drucklos bei Temperaturen über 500° in Gegenwart von vorzugsweise oxydischen Katalysatoren, wie Al_2O_3 oder Cr_2O_3 , aber auch vielen anderen Oxyden, wobei Al_2O_3 meist als Träger dient.

Die Olefinhydrierung durch H_2 gelingt mit auf Trägern niedergeschlagenem und reduziertem Nickel schon bei relativ niederen Temperaturen. Die Anwendung von Metalloxyden oder -sulfiden, insbesondere des Molybdäns und Wolframs, erfordert höhere Temperaturen und Drucke.

Zur Isomerisierung der Kohlenwasserstoffe dient vornehmlich AlCl_3 , verstärkt durch eine kleine Menge HCl , die auch mit Spuren von Wasser erzeugt werden kann. AlBr_3 reagiert noch heftiger, zeigt jedoch unerwünschte Nebenreaktionen. Um Spaltreaktionen hierbei möglichst zu vermeiden, muß eine Temperatur unterhalb 100° eingehalten werden. Zur Aufrechterhaltung der flüssigen Phase werden bei niederen Kohlenwasserstoffen geringe Drucke angewandt. Auch andere Chloride, wie z.B. des Fe , Zn , W , Mo , Cr , Zr usw. werden als Isomerisierungskatalysatoren angewandt, ferner Metalloxyde, wie Al_2O_3 , Thoroxyd, Cr_2O_3 u.a.

Diese Katalysatoren erfordern meist beträchtlich höhere Temperaturen und Drucke und die Anwesenheit von H_2 .

Die Hydroxylierung der Kohlenwasserstoffe wird in der Praxis meist kein Unterschied gemacht, da die cyclisierend wirkenden Katalysatoren, wie Cr_2O_3 , V_2O_5 , gewöhnlich mit dem Träger Al_2O_3 angewandt, auch Dehydrierung bewirken. Die eigentliche Aromati-

sierung, nämlich die Überführung von Cycloparaffinen in Aromaten, stellt ja nur eine vollständige Dehydrierung dar. Die anzuwendenden Temperaturen liegen vornehmlich zwischen 400 und 600°. Ein rein aromatisierend wirkender Katalysator zur quant. Überführung von Cycloparaffinen in Aromaten ist die sog. Platinkohle nach Zelinsky, die bei 310° arbeitet.

Nach Erörterung der Umwandlungsmöglichkeiten wenden wir uns nun der Synthese einfacher Kohlenwasserstoffe zu.

Die Polymerisation von niedrig molekularen Olefinen zu höher molekularen Olefinen kann unter Zuhilfenahme von Katalysatoren, wie H_3PO_4 , H_2SO_4 , $AlCl_3$ und BF_3 , bei verhältnismäßig niedrigeren Temperaturen von 20 - 200° ohne oder bei geringem Druck, oder auch rein thermisch erfolgen, wobei höhere Temperaturen über 500° und höhere Drucke angewandt werden, und wobei man statt von Olefinen auch von Paraffinen ausgehen kann, die bei den angewandten hohen Temperaturen zwischenstuflich gespalten und bezw. oder dehydriert werden.

In den letzten Jahren haben die Verfahren der Polymerisation niedrigmolekularer, namentlich gasförmiger Olefine, insbesondere aus Spaltgasen, zu den sog. "Polymerbenzinen", vornehmlich in Amerika, dem Lande der riesigen Krackanlagen, hohe Bedeutung erlangt, nicht nur weil hierdurch ein ansehnlicher Teil der früher nur die Benzinerzeugung verlorenen Krackgase zu flüssigen Kraftstoffen umgewandelt werden konnte, sondern auch weil die dabei gewonnenen Produkte dem allgemeinen Streben nach immer höherer Klopfestigkeit der Benzine entgegenkamen.

Die Polymerisation ist ein Mittel zur Gewinnung der Kohlenwasserstoffe der Synthese aus niedrigmolekularen, namentlich gasförmigen

Kohlenwasserstoffen, stellt die erst in jüngster Zeit in Amerika technisch in Angriff genommene Reaktion der Alkylierung von Paraffinen, insbesondere Isoparaffinen, mit Olefinen dar, da sie nicht nur beträchtlich höhere Ausbeuten an Benzin aus Spaltgasen, die ja auch paraffinische Kohlenwasserstoffe enthalten, sondern auch unmittelbar gesättigte Produkte ergibt. Da uns in Deutschland mehr ^{paraffinische} Kohlenwasserstoff-Löse zur Verfügung stehen, bietet die Alkylierungssynthese für uns schätzbaren Anreiz, weil hierbei gegenüber der Polymerisation ^{von} nur die Hälfte der Paraffine dar-
bei erhalten werden braucht.

Bei der katalytischen Alkylierung werden Isoparaffine mit Olefinen in Gegenwart von konz. H_2SO_4 , BF_3 oder $AlCl_3$ bei niederen Temperaturen von 20° bis 130° oder 40° zur Reaktion gebracht, wobei man im allgemeinen nur die zur Erhaltung der flüssigen Phase notwendigen Drucke anzuwenden braucht. Bei dem hauptsächlichsten Alkylierungskatalysator, der H_2SO_4 , sinkt die Reaktionsgeschwindigkeit mit kleiner werdender Atomzahl des Olefins, also vom Buten bis zum Äthylen, stark ab, während dies bei der thermischen Alkylierung, bei der Temperaturen um 500° und hohe Drucke zur Anwendung kommen, umgekehrt ist. Die thermische Alkylierung gelingt auch mit n-Paraffinen.

Die wichtige Reaktion der Alkylierung und ihre Ausführungsformen werden noch in dem folgenden Vortrag in ausführlicher Würdigung erwähnt.

Die Zusammenhänge zwischen den Ausführungsformen der Alkylierung und den einzelnen Umwandlungs- und Synthesereaktionen zusammenhangs die hier noch einmal kurz gestreift werden sollen.

Bei der Spaltung von n-Olefinen gewinnen die zur Polymerisation und Alkylierung verwendung findend. Bei der Spaltung mit $AlCl_3$, das je nach ^{typisch} der Isomerisierungskatalysator ist, werden auch isomere Paraffine, insbesondere Isobutan, gewonnen, die für die katalytische Alkylierung wichtig und - nach Dehydrierung für die Polymerisation vorteilhaft sind. Für die Aufspaltung

eines weniger wertvollen Kohlenwasserstoffs, möglichst unter gleichzeitiger Isomerisierung der Spaltstücke, und die Wiederausammenfügung der Spaltstücke zu einem wertvolleren verzweigten Kohlenwasserstoff in einem Arbeitsgang hat man den Ausdruck " Desalkylierung " geprägt.

Die Bedeutung der Isomerisierung für Alkylierung und Polymerisation liegt auf der Hand.

Die Dehydrierung dient ebenfalls als Vorstufe und Hilfsmittel bei Polymerisation und Alkylierung zur Gewinnung der hierzu notwendigen Olefine.

Die Hydrierung hat in diesem Zusammenhang vorzugsweise Bedeutung für die Absättigung der olefinischen Polymerisate.

Cyclisierung und Aromatisierung stehen in Zusammenhang mit der Dehydrierung, was schon aus der Gleichheit bzw. Ähnlichkeit der Katalysatoren und Reaktionsbedingungen ersichtlich ist.

Auch Polymerisation und Alkylierung sind natürlich nicht zwei grundverschiedene Begriffe, was schon die teilweise Gleichartigkeit der Katalysatoren vermuten läßt. Die Alkylierungsreaktion erfordert daher einen großen Überschuss der Paraffinkomponente gegenüber dem Olefin, um Polymerisationsreaktionen möglichst auszuscheiden.

Ich möchte mich noch durch 2 Kurventitler die Bedeutung der geschichtlichen Umwandlungen und Synthesen einfacher Kohlenwasserstoffe für die Gewinnung möglichst klopfester Motortreibstoffe aufzeigen.

Die Alkylierung von Motortreibstoffen wird heutzutage ausgedrückt durch die sog. O-tanzahl, die ihrerseits ein Ausdruck für

die Kompressionsfestigkeit ist.

Aus Bild 3 ist ersichtlich, daß die Octanzahl der geradkettigen Paraffin-Kohlenwasserstoffe mit abnehmender C-Atomzahl im Molekül stark zunimmt. Während n-Octan eine Octanzahl von 32 zeigt, hat das bereits gasförmige Butan bereits eine O.Z. von 91, Propan 125. Treibgase werden sich also stets als hochklopfest erweisen. In diesem Sinne kann die Aufspaltung von wenig klopfesten n-Paraffinen zu gasförmigen Kohlenwasserstoffen einen Vorteil bedeuten, da höhere Klopfestigkeit, also die Möglichkeit der Anwendung erhöhter Kompression im Motor, einen entsprechend höheren Wirkungsgrad verbürgt.

Als ein wichtiges Mittel zur Erhöhung der Klopfestigkeit von Kohlenwasserstoffen ist die Isomerisierung bekannt; doch darf man den Wert der Isomerisierung auch nicht überschätzen, etwa in dem Sinne, daß eine Isomerisierung schlechthin einen stark klopfenden n-Paraffin-Kohlenwasserstoff zu einem hochklopfesten machen kann. Die Zahlen bei den z.T. durch senkrechte Striche miteinander verbundenen Punkten in der Schar der Isomeren bedeutet den Grad der Verzweigung bzw. die Anzahl der in verzweigten Kette stehenden Methylgruppen. Bei gleichzahlig verzweigten Isomeren ist die Klopfestigkeit um so höher, je näher die in Verzweigung stehenden Methylgruppen nach der Mitte der Molekülkette rücken. Mit der Isomerisierung z.B. von n-Octan zu einem Methyloctan ist also noch kein klopfester Treibstoff gewonnen, erst die 3fach verzweigten Isooctane zeigen Octanzahlen von 100 und darüber. Der Verlauf der Isomeren-Kurven deutet an, daß bei n-Paraffin-Kohlenwasserstoffen mit steigender C-Atomzahl eine nur teilweise Isomerisierung immer mehr an Wert verlieren muß. Andererseits ist es beachtenswert, daß bei maximal verzweigten Paraffin-Kohlenwasserstoffen die O.Z. mit steigender C-Atomzahl sogar anzusteigen scheint. Zu bemerken wäre noch, daß - was im Kurvenbild nicht zum Ausdruck kommen konnte - eine längere Seitenkette eine geringere O.Z.-erhöhung bewirkt als mehrere entsprechende kurze Seitenketten, daß also z.B. ein Aethylpentan weniger klopfest ist als ein Dimethylpentan.

Beziehungen zwischen Isomerisierungsgrad und - art ist auch bei den Polymerisations - und Alkylierungsreaktionen, die ja besonders auf die Gewinnung hochklopfester Treibstoffe hinzielen, hinsichtlich Auswahl der Reaktionskomponenten und Reaktionslenkung Rücksicht zu nehmen.

Auch durch Dehydrierung vermag man - wie Bild 4 zeigt - die Octanzahl beträchtlich zu steigern, was übrigens nicht nur für geradkettige, sondern auch für verzweigte Kohlenwasserstoffe gilt. Im allgemeinen gilt allerdings die Anwesenheit größerer Mengen von Olefinen in Treibstoffen als unerwünscht. Die O.Z. ist bei Olefinen desto höher, je mehr die Doppelbindung nach der Mitte des Moleküls rückt. Die Zahlen bei den Punkten in der Schar der Olefine zeigen die Stellung der Doppelbindung im Molekül an. Es ist zu beachten, daß die ungefähre Verbindungslinie der Olefine die der n-Paraffine schneidet, d.h. dass Propylen und erst recht Äthylen eine niedrigere O.Z. haben dürften als die entsprechenden Paraffine. In Übereinstimmung hiermit liegen auch die Selbstzündungspunkte, die bei reinen Kohlenwasserstoffen einen guten Anhaltspunkt für die Höhe der Octanzahl geben, bei Äthylen und Propylen tiefer als bei den entsprechenden Paraffinen Äthan und Propan, während bei den aliphatischen Kohlenwasserstoffen von C₄ ab das Umgekehrte der Fall ist.

Die Octanzahl der cyclischen Kohlenwasserstoffe scheint im oder etwas oberhalb des Bereichs der entsprechenden Olefine zu liegen und ebenfalls mit sinkender Atomzahl im Molekül zuzunehmen, woraus der Wert der Cyclisierung ohne weiteres ersichtlich ist. Auch der Vorteil der Isomerisierung eines höhermolekularen Cycloparaffins zu einem niederen mit Seitenkette, z.B. von Cyclohexan zu Methylcyclopentan, leuchtet ein, und die Bedeutung der Aromatisierungsverfahren zur Erzeugung hochklopfester Treibstoffe steht somit außer Zweifel.

Das Aromatisierungsverfahren ist allgemein bekannt. Die O.Z. von Benzol liegt mindestens 20 Punkte über der des Cyclohexans, was ja auch der allgemeinen Tendenz der O.Z.-Steigerung durch Dehydrierung entspricht. Die Octanzahlen von Cyclohexen und Cyclohexadien liegen zwischen denen des Cyclohexans

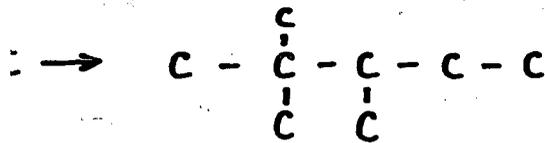
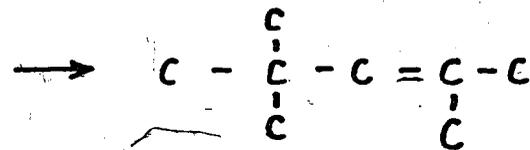
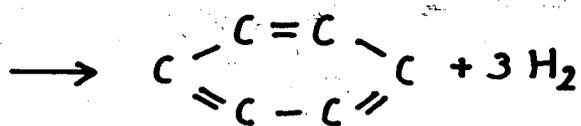
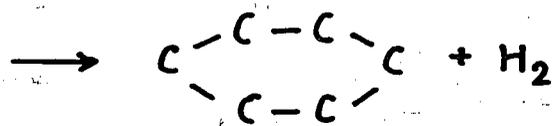
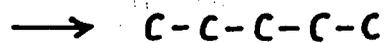
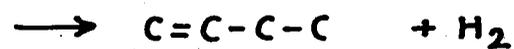
und Benzols.

Bemerkenswert ist auch die durch einen bestimmten Bleitetra-
äthyl-Zusatz bei den einzelnen Kohlenwasserstoff-Gruppen
erzielbare Octanzahlsteigerung, die sog. "Bleiempfindlichkeit",
die in der Reihenfolge Paraffine - Cycloparaffine - Olefine -
Aromaten stark abnimmt. So wird z.B. durch die Hydrierung der
olefinischen Polymerisationsbenzine die Octanzahl zwar ge-
senkt, aber gleichzeitig ihre Bleiempfindlichkeit gesteigert.
Die hohe Bleiempfindlichkeit der durch Polymerisation und Al-
kylierung oder auch direkte Isomerisierung erzielbaren paraffi-
nischen Produkte kann sonach die durch Cyclisierung bzw.
Aromatisierung unmittelbar erzielbaren höheren Octanwerte zum
guten Teil wettmachen.

Wenn ich Ihnen, meine Herren, mit meinen Ausführungen auch
nichts grundsätzlich Neues zu sagen hatte, so hoffe ich doch,
Ihnen durch die übersichtliche Darstellung der Umwandlungen
und Synthesen einfacher Kohlenwasserstoffe, ihrer Beziehungen
zueinander und der Bedeutung dieser Reaktionen für die Erzeu-
gung hochklopfester Treibstoffe einen Einblick in die Gedan-
kengänge gegeben zu haben, die ein moderner Treibstoff-Chemiker
im Auge behalten muß, für den im Zeitalter der Motorisierung
der Menschheit die Vervollkommnung der Treibmittel eine ebenso
unabdingbare Forderung darstellt wie für den Ingenieur die
weitere Vervollkommnung der Brennkraftmaschine.

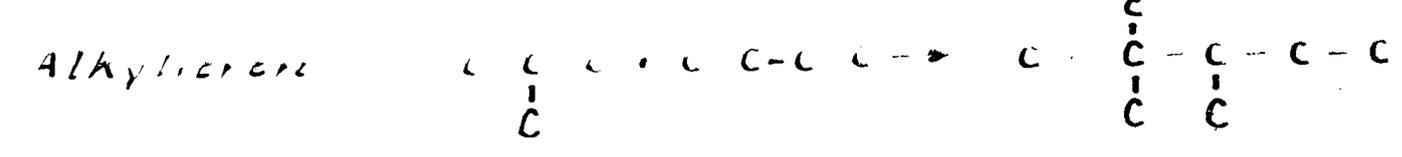
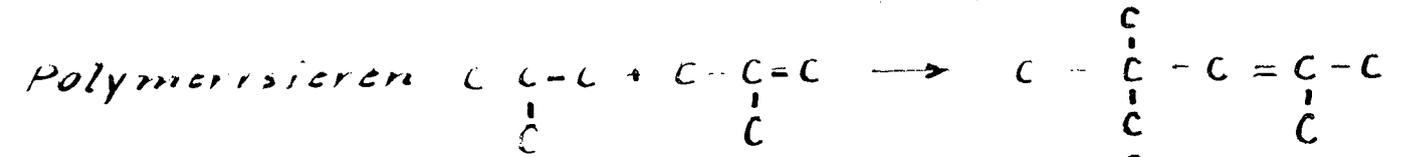
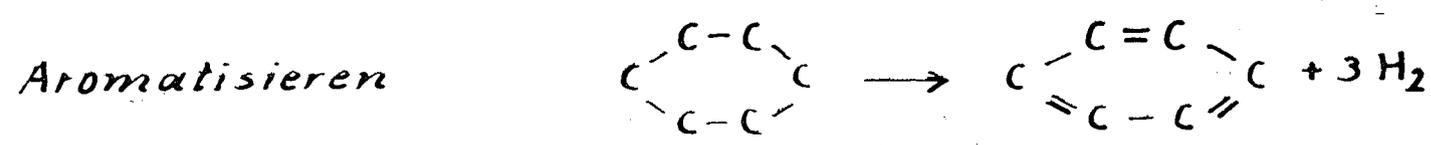
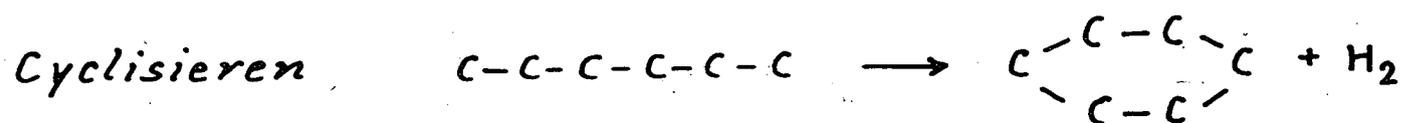
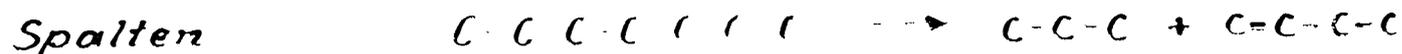
Jannsch

er Kohlenwasserstoffe



Nr. 1

Synthese und Umwandlung einfacher Kohlenwasserstoffe

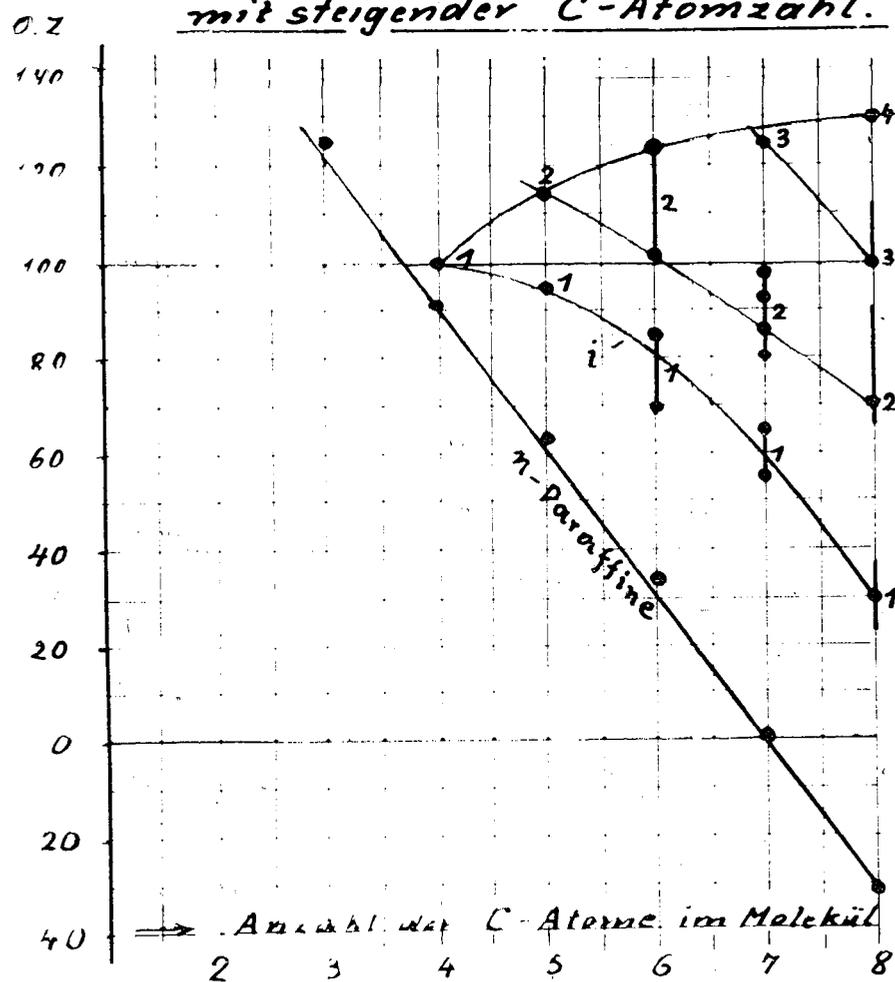


Nr. 1

Versuchsbedingungen bei
Synthese und Umwandlung einfacher Kohlenwasserstoffe

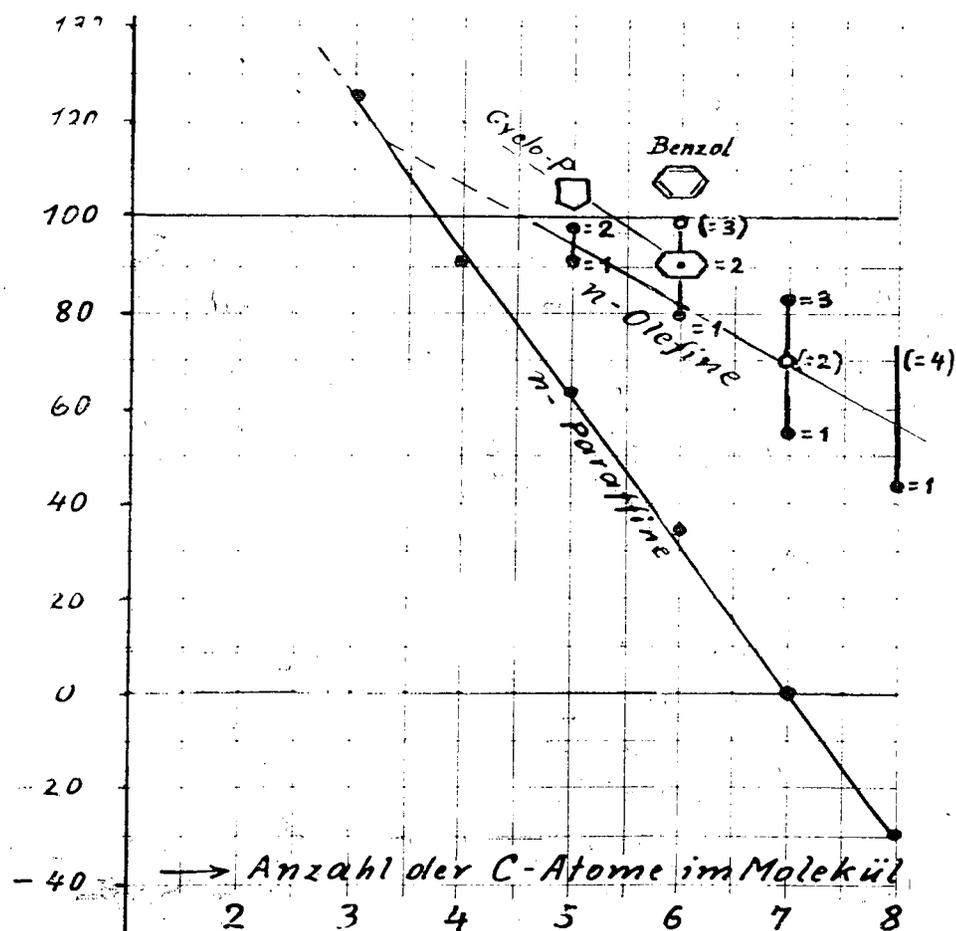
	Spal- ten	Dehy- drieren	Hy- drieren	Iso- merisier.	Cyclisieren Aromatisier.	Polymerisieren katal.	therm.	Alkylieren katal.	therm.
Ausgangs- stoffe	Par- affine	Par- affine	Ole- fine	n-Par- affine	n-Paraffine n-Olefine (Cyclo- paraffine)	Ole- fine	Olefine Paraffine	i-Par- affine + Ole- fine	n-oder i-Par- affine + Ole- fine
Katalysa- toren	Metall- chloride -oxyde AlCl ₃	Al ₂ O ₃ Cr ₂ O ₃	Ni Metall- oxyde, -sulfide	AlCl ₃ Metall- oxyde	Cr ₂ O ₃ Mo ₂ O ₃ Ni-Al ₂ O ₃ Pt-Kohle	H ₃ PO ₄ H ₂ SO ₄ AlCl ₃ BF ₃	-	H ₂ SO ₄ BF ₃ AlCl ₃	-
Temperatur	4-600° (> 750°)	5-900°	20°-200°	70°-170°	300°-700°	20°-500°	5-600°	-20° bis +30°	510°
Druck (atm)	0-15	0	0-200	0-15	0	0-100	50-200°	0-15	200-350

Oktanzen von n-u.i-Paraffinen
mit steigender C-Atomzahl.



Nr. 3

Oktanzen von n-Paraffinen und
n-Olefinen mit steigender C-Atomzahl



Nr. 4

2108 - 30/4.03

43

Monatsbericht
=====
der Betriebsgruppe A

Die Rohkohlenförderung von der AKW betrug im Monat Februar 154 172 t. Der mittlere Bunkerstand war dabei 6 800 t. In der Anlage traten, abgesehen von kleinen elektrischen Ausfällen, keine besonderen Störungen ein, die die Kohleförderung wesentlich beeinflussten.

In der Kohletrocknung trat der bereits vorausgesehene Fall ein, dass infolge schlechten Reparaturstandes eine Trocknung ausfiel und dadurch bei der Staubabhängigkeit des Kesselhauses die Gesamtproduktion erheblich gestört wurde. Am 9.2. mußte Trockner 5b wegen Läuferschaden am Ventilator außer Betrieb genommen werden. Da kein Ersatzläufer vorhanden war, verzögerte sich die Wiederinbetriebnahme bis zum 17.2.. Durch die verzögerte Fertigstellung der Kohletrocknung 5c (1. Mai) bleibt zu wenig Zeit für Reparaturarbeiten an den Trocknern 5a und 5b, zumal das Kesselhaus in diesem Monat erhöhten Staubbedarf hatte.

Von den Generatorgasanlagen waren zunächst 3k und 3r und ab 10.2. 3m und 3t in Betrieb. 3k wurde am 6.2. kalt gefahren und in Reparatur genommen; 3n ist weiterhin im Umbau. Besondere Ereignisse liegen nicht vor.

Zur Sygaserzeugung waren bis zum 11.2. die Anlagen 3a, b und d in Betrieb. 3a erzeugte im Durchschnitt 25 400 m³/h während b und d infolge Verschlackung nur noch je 15 000 m³/h produzierten. Als Reparaturplan wurde dann festgelegt: Anlage 3d mit Inbetriebnahme von 3c kalt zu fahren und die notwendige Überholung durchzuführen. Hierfür werden insgesamt etwa 66 Tage benötigt. Die Überholung von 3b soll dann anschließend erfolgen. Vorher sollte 3b während des vorgesehenen Stillstandes von Kessel 8 und 9 in der Zeit vom 13.-22. entschlackt werden. Infolge des Ausfalles der Kohletrocknung, verschärft durch Fremdstromausfall, trat am 11.2. energiemäßig ein so starker Engpaß ein, dass neben anderen Anlagen auch die Sygaserzeugung eingeschränkt gefahren werden mußte. Anlage 3b wurde zur Entlastung der Strom- und Dampferzeugung ausser Betrieb genommen und zur Entschlackung vorbereitet, da energiemäßig zunächst keine Aussicht auf ein Fahren mit 3 Sy-Gas-Anlagen bestand. In 3b wurde gleichzeitig eine neue Kohlenstaubeinführung vorbereitet, da sich bei der Besichtigung der Innenkuppel zeigte, dass die bisherige Form Anlaß zu Störungen geben kann.

Am 10.2. wurde dann 3d planmäßig außer Betrieb genommen und am 14.2. 3c angefahren. Die Anlage 3a hatte in diesem Monat 678, 3b 216, 3c 365 und 3d 311 Betriebsstunden. In der Anlage 3a wurde am 24.2. erstmalig ein Tagesdurchschnitt von 30 000 m³/h erzeugten Sygases erreicht, während bei 3c die höchste Leistung 27 000 m³/h war.

In der Gasreinigung traten Schwierigkeiten in der Alkazidanlage auf, die infolge zu geringer Dampflieferung zeitweise eine schlechte Auswaschung lieferte. Dieser Umstand war doppelt unangenehm, weil die Anlage zur Entlastung der Trockenreinigung sehr scharf gefahren werden mußte. In der Ölwäsche wird der Endaustau vorwärts getrieben; ebenso wurde die Fertigstellung des 4. Trockenreinigers beschleunigt, jedoch wird mit seiner Inbetriebnahme vor Ende März nicht zu rechnen sein. Die neu erstellten Druckerhöhungsgebläse sind in ihrer Leistung offensichtlich zu gering. Bei dem gegebenen Druckverlust in der Anlage ist die Druckerhöhung nicht genügend. Die Lieferfirma versucht nun an einem Gebläse durch Vergrößerung des Läufers eine größere Leistung zu erzielen. Andererseits wird von unserer Seite versucht durch Verminderung des Druckverlustes den Vordruck für die Gebläse zu erhöhen. In der Aktivkohlereinigung wurde mit der Regeneration der Kohle begonnen. Die Feinreinigung arbeitete zufriedenstellend. Zeitweilig auftretende sehr hohe Schwefelwahlen wurden durch falsche Analysenergebnisse vorgeschrieben. Das Gas dürfte einen Reinheitsgrad von 0,1 - 0,2 g S pro 100 m³ behalt haben. In die Zahlen zu Anfang und Ende des Monats zu setzen.

In der Synthese verbesserte sich die Ausbeute etwas, jedoch scheint die einstufige Fahrweise nicht den gewünschten Erfolg zu bringen, da auf Kosten der flüssigen Produkte unverhältnismäßig viel Gasol erzeugt wurde. Es wird darum beschleunigt wieder ein zweistufiges Fahren angestrebt. Dies wird wahrscheinlich wieder ab Mitte März möglich sein.

Die Reduktionsanlage hatte 990 Betriebsstunden und lieferte insgesamt 67 Ofenfüllungen. Die Anlage wurde zeitweilig auf voller Leistung gefahren und lieferte dabei 2,9 Füllungen pro Tag.

In der Wasserreinigung wurde am 11.2. Aggregat Nr.2 außer Betrieb genommen. Es zeigten sich Störungen an der Drucksäule. Hier sind infolge der leichten Ausführung des Apparates in Aluminium die einzelnen Boden aus ihren Halterungen herausgerutscht. Der Einsatz der Drucksäule mußte ausgebaut und der Firma Linde eingeschickt werden. Ähnliche Störungen sind möglicherweise auch bei den beiden anderen großen Apparaturen zu erwarten.

Übersicht über die wichtigsten Betriebszahlen.

1. Kohle

	Rohkohle	Fremdstaub	Eigenstaub
Bezug	154 172 t	3 873 t	-
Erzeugung	-	-	10 320 t
Abgabe an: Trocknung	20 552 t	-	1 500 t
Gaserzeugung	79 510 t	1 304 t	4 958 t
Kesselhaus	52 631 t	2 690 t	3 082 t

2. Heizgas

Erzeugung: Generatorgas	37 932 800 Nm ³	54 501 Nm ³ /h
andere Heizgase	12 287 200 Nm ³	17 654 Nm ³ /h
Gesamtmenge	50 220 000 Nm ³	72 155 Nm ³ /h
Abgabe an: Gaserzeugung	40 155 800 Nm ³	57 695 Nm ³ /h
Gasreinigung	1 372 200 Nm ³	1 972 Nm ³ /h
Hydrierung	2 077 600 Nm ³	2 985 Nm ³ /h
Schmierölfabrik	2 371 000 Nm ³	3 407 Nm ³ /h
Nachverarbeitung	912 300 Nm ³	1 311 Nm ³ /h
Kraft u. Wärme	3 203 100 Nm ³	4 602 Nm ³ /h

3. Synthesegas

Erzeugung:	34 745 000 Nm ³	49 921 Nm ³ /h
Abgabe an: Fischeranlage	28 645 000 Nm ³	41 157 Nm ³ /h
Hydrierung	5 184 700 Nm ³	7 449 Nm ³ /h
Verluste bei Reinigung u. Förderung	915 300 Nm ³	2,63 %

4. Gasreinigung

Erzeugung an: Schwefel	420,0 t	
Rohbenzol	213,0 t	
Gasdurchsatz:	36 645 200 Nm ³	52 651 Nm ³ /h

Reinheitsgrad des Sy-Gases	H ₂ S g/100 m ³	org.S g/100 m ³	S gesamt
vor Alkazidanlage	1 902,5	-	1 902,5
nach Alkazidanlage (vor Ölwäsche)	174,82	56,9	231,72
nach Ölwäsche	174,82	47,3	222,12
nach Trockenreinigung (vor Aktivkohle)	-		
nach Aktivkohlereinigung (vor Feinreinigung)	1,42	infolge fehlerhafter Analysenergebnisse	
nach Feinreinigung (vor Ofenhalle)	0,01	keine Mittelwertbil- dung möglich.	

5. Synthese

Erzeugung an:		Sygas-Menge	= 34 410 700 Nm ³
AK-Benzin	1 125,790 t	CO+H ₂ im Sy-Gas	= 75,8 %
Kondensatöl	970,730 t	H ₂ /CO	= 1,95 %
Kontaktparaffin	16,000 t	spez. Ausbeute	= 97,2 %
ges. fl. Fischer- Primär-Produkte	2 112,520 t	Kontraktion	= 60,8 %
ges. fl. Produkte einschl. Rohbenzol	2 325,520 t	CO-Umsatz	= 78,11 %
Rohgasöl	558,680 t	Kontaktlebensal.	= 1 218 Std.

6. Kontaktreduktion

Erzeugung: 67 Ofenfüllungen (Reduktionswert 48)

7. Luftzerlegung

	Sauerstoff		Stickstoff	
	Nm ³	Nm ³ /h	Nm ³	Nm ³ /h
Erzeugung:	4 379 800	6 292	15 767 200	22 654
Abgabe an:				
Gaserzeugung	3 599 000	5 171	5 984 400	8 598
Gasreinigung	215 400	309	956 400	1 374
Hydrierung	-	-	75 200	108
Schmierölfabrik	-	-	121 000	174
Nachverarbeitung	-	-	-	-
Kesselhaus	-	-	120 700	173
Flaschenabfüllung	6 700	9,6	-	-
Fackel	558 700	12,75 %	8 509 500	53,96 %

Krumpa, den 13.3.1944
Dr. Tö/F

Betriebsbericht

Monat Februar 1944

Gruppe B

2168 - 30/4.03

Betrieb 4 - Hydrierung -

Die Sumpffphase lief an 15 Tagen auf Produktion. Der Einsatz betrug 2.338 t und der Abfall an Teerabstreifer 2.075 t. Die Sumpffphase mußte in letzter Zeit, aus verschiedenen Gründen, meist Energiemangel, häufig heruntergefahren werden. Die Folge waren Verstopfungen in der Regeneration, deren Beseitigung bedeutende Produktionseinschränkungen verursachte. Am 20. 2. wurde ein Winkelstück aus N 10-Material undicht. Dies ist der dritte Fall in unserer Anlage, wo durch Unzulänglichkeit des N 10-Materials eine katastrophenähnliche Abstellung der Kammer erfolgen mußte. Die letzte Abstellung hat im Innern der Reaktionsgefäße umfangreiche Schäden ausgelöst, durch die die Kammer nicht wieder in Gang gebracht werden konnte. Die Reparaturarbeiten werden mehrere Wochen in Anspruch nehmen. - Die Gasphase lief an 12 Tagen auf Produktion. Es wurden 1.406 t eingespritzt und 1.357 t Benzinabstreifer erzeugt. Die Destillation des Abstreifers ergab 654 t Rohbenzin und 698 t Dieseldieselkraftstoff. Am 16. 2. wurde die Gasphasenkammer undicht und brannte an einem Teil der Flanschverbindungen der Steigeleitungen. Der Brand war die Folge durchgehender Kontaktoberflächen, die wegen vollständiger Korrosion mehrerer innerer Kaltgasrohre nicht mehr beherrscht werden konnten. Die Kammer wird vollständig abgebaut. Nach den Erfahrungen anderer Hydrierwerke sind nach einer Betriebsdauer von über 3 1/2 Jahren diese Reparaturarbeiten unbedingt erforderlich. Aus den Hydrierrückständen der Sumpffphase konnten im Berichtsmonat 3.233 t Heizöl fertiggestellt werden. An Wasserstoff wurden im Mittel 3.700 Nm³/h verbraucht. Er war nach Durchgang durch die CO-Wäsche etwa 90,5 %ig.

Betrieb 5 - Erdölverarbeitung -

Die Rohöldestillation verarbeitete im Berichtsmonat 8.976 t Rohöl + Rücklauföl. Die Anlage wurde am 8. 2. nach Beendigung der Reparatur wieder auf Produktion umgestellt. Mit Ausnahme des 25. 2., wo wegen plötzlichen sehr starken Salzansatz im Topföfen dieser mit Wasser gespült werden mußte, traten nennenswerte Betriebsstörungen nicht auf. Betriebsstunden der Topfanlage 605, der Vakuumanlage 431. - Während des Betriebslaufes im Berichtsmonat wurde der Rohöl-benzin-Wärmetauscher des alten Aggregates undicht. Es wurde erstmalig das Aggregat der Erweiterung in Betrieb genommen.

Die Petroleumwäsche war 569 Stunden in Betrieb. Es kamen 1.652,6 t Rohpetroleum zur Verarbeitung. Langeverbrauch 0,47 NaOH/t Petroleum, Steinsalzverbrauch 1,1 kg/t Petroleum.

Die Asphaltieranlage war im Berichtsmonat vom 1. bis 8.2. und vom 19. bis 18.2. bei stark gedrosselter Leistung in Betrieb. In der übrigen Zeit lag die Anlage wegen Speicherraummangel für Asphalt still. Es kamen in dieser Zeit 1.461 t Vakuumrückstand zur Verarbeitung. Betriebsstunden 357.

Die Entparaffinierungsanlage war im Berichtsmonat 643 Stunden in Betrieb. Es wurden verarbeitet vom 1.2. bis 8.2. Neutralöldestillat II ph, vom 8. bis 12. Schwerölraffinat A ph, vom 12. bis 18. Flugölraffinat ph, vom 18. bis 22. Schwerölraffinat A ph, vom 23. bis Monatsende Neutralöldestillat I ph. Das Neutralöldestillat II ph wurde, wie schon im vorigen Monatsbericht erwähnt, erstmalig anstelle von Schwerölparaffin mit einem Harz-Asphalt-Gemisch als Filterhilfe entparaffiniert. Zum Schluß der Periode ließen wir versuchsweise den geringen Asphaltzusatz fort und mischten dem Einsatzöl etwa 4 bis 4,5 % Harz bei. Die Filter-

leistung lag mit einem Durchschnitt von $60 \text{ l/m}^2/\text{h}$ vielleicht etwas niedriger als bei Zusatz von Schwerölparaffin, doch schien die Filterhaltbarkeit besser zu sein. Mit 3 in Betrieb befindlichen Filtern ließ sich der Maximaldurchsatz ohne weiteres halten. Auch bei dem Neutralöldestillat I ph, das vom 23.1. bis Monatschluß entparaffiniert wurde, kam verkehrsweise bei der Filterhilfe der Asphaltanteile in Portfall. Es wurden nur 6 % Harz zugesetzt. Die Filterleistung lag ähnlich wie bei dem Neutralöldestillat I ph, doch ließ sich mit 3 Filtern ein Durchsatz von $6 \text{ m}^3/\text{h}$ ohne weiteres halten. Die Irpanverluste betrugen 99,9 %.

Die Benzolrefraktionierung der Devisenmonat 695 Stunden in Betrieb. Es wurde von 1.2. bis 5.2. Schweröl ph auf Schweröl raffiniert, von 6. bis 13. Schweröl raffiniert ph auf Flugöl raffiniert ph, vom 13. bis 18. wieder das Schweröl ph auf Schweröl raffiniert A ph und vom 18. bis Monatschluß Neutralöldestillat II ph auf Neutralöl raffiniert ph. Die Anlage war voll in Betrieb. Nennenswerte Betriebsstörungen traten nicht auf. Der Durchsatz betrug im Mittel etwa $17,5 \text{ t/h}$.

Die Schwefelsäureraffination war 334 Stunden in Betrieb. Sie verarbeitete von 2. bis 19.2. Neutralöldestillat II ph. Da das Einsatzprodukt von der Entparaffinierung etwa 4 bis 5 % Harz als Filterhilfe enthielt und dadurch eine verhältnismäßig dunkle Farbe aufwies, wurde die Raffination anfangs mit 3 Gew. % H_2SO_4 bei 50 bis 60°C begonnen und stellte sich ein sehr hoher Verlust an Säure ein (etwa 10 bis 12 %). Die NZ des Saueröls lag bei ungefähr 4,3 und nach der Gleichung mit 3 % Erde bei 0,1. Um die Ausbeute zu verbessern, wurde die Schwefelsäuremenge auf 2,2 % zurückgesetzt. Die Ausbeute stieg auf 97 %. Das anfallende Saueröl hatte eine NZ von 3,3 und ergab nach der Gleichung mit 3 % Erde ebenfalls eine NZ von 0,1. Da dieses schwächer raffinierte Öl mit der besseren Ausbeute nur unwesentlich dunkler als das erste Öl war, wurde die Hauptmenge des Öls mit 2,5 % Säure gefahren. Da der Zwer-Schichtbetrieb in der Anlage große Schwierigkeiten, besonders bei der Inbetriebnahme der Motoren, in der Vergangenheit gegeben hat, wurde nach Anweisung der Direktion im Februar die Anlage in drei Schichten verfahren.

Die Anlage wurde im März 1934 in Betrieb genommen. Die Anlage verarbeitete von 4.2. bis 22.2. Schweröl raffiniert ph, vom 23.2. bis 28.2. Flugöl raffiniert ph und vom 28.2. bis Monatschluß Schweröl raffiniert ph.

Die Anlage wurde im März 1934 in Betrieb genommen. Die Anlage verarbeitete von 4.2. bis 22.2. Schweröl raffiniert ph, vom 23.2. bis 28.2. Flugöl raffiniert ph und vom 28.2. bis Monatschluß Schweröl raffiniert ph.

Die Anlage wurde im März 1934 in Betrieb genommen.

28,0 t	Flugöl
15,5 t	Saueröl
366,0 t	Flugöl und
231,2 t	SAH-Sauer

Betriebsbericht

Monat Februar 1944

Gruppe C

-168 - 30/4.03

Allgemeines

Die Dampf-, Strom- und Wasserversorgung des Werkes verlief im allgemeinen störungsfrei. Der Fremdanschluß fiel zweimal aus. Dabei war es am 7. 2. notwendig, die Luftzerlegungsanlage 25 Minuten zu schalten. Dagegen konnte am 22. 2. der Ausfall des Fremdanschlusses ohne Beeinträchtigung der Betriebe abgefangen werden.

Im Laufe des Monats konnte der Einbau der Rohkohlenfeuerung am Kessel ⁵ beendet und die Feuerung in Betrieb genommen werden. Dadurch gelang es, trotzdem das Kesselhaus im Monatsdurchschnitt mit 220 t/h oder mit 83 % ~~in Kesselhaus~~ ausgenutzt werden konnte, den Staubverbrauch gegenüber dem Vormonat erheblich zu senken. 82 v.H. der Dampfmenge konnte mit Rohkohle erzeugt werden. Gibt schon die Durchschnittszahl von 220 t/h ein Bild von der hohen Inanspruchnahme des Kesselhauses, so möge die Angabe, daß Stundenspitzen bis zu 250 t/h auftraten, dies noch unterstreichen. Außerdem sei darauf hingewiesen, daß infolge des im Februar aufgetretenen Frostwetters der Bedarf an Niederdruckdampf den bisher höchsten Wert erreichte. Er betrug im Monatsmittel 165 t/h, wobei Stundenspitzen bis zu 180 t/h vorgekommen sind.

In einzelnen wurden bereitgestellt:

Dampferzeugung

Normaldampf		194.170 t
davon Kesselhaus		163.287 t
Betrieb 1 10 atü-Dampf	17.592 t	
" 2 10 " " "	8.896 t	
Summe 10 atü-Abhitzedampf		26.488 t
Betrieb 2 2,5 atü-Dampf		1.596 t
an gasgefeuerten Überhitzer		2.799 t

Brennstoffverbrauch

Staub von Fremden	1.830 t	
Staub vom Rekturm	1.549 t	
Multilonstaub	1.533 t	
Summe Staub		5.112 t
Rohkohlen		22.631 t
Dampferzeugung		
" " " " " " " " " " " "	81,7 " "	

Stromerzeugung und Verbrauch

Bedarf einschl. Verluste und Eigenverbrauch		10.476.380 kWh
Fremdbezug von LKW	4.474.800 kWh	
Fremdstrom von Stromabnehmer	384.180 "	
Summe Fremdstrom		4.858.980 kWh
Eigenerzeugung		13.617.400 "
Anteil Eigenerzeugung		
Kondensationsstrom		5.347.200 "
Gegendruckstrom	1.505.000 kWh	
Anzapfstrom	6.684.700 "	
Summe Abdampfstrom		8.270.200 "

b.w.

Spezifischer Kraftverbrauch nach Abzug
des Bedarfs für die Kator- und Schmier-
ölfabrik und kleinere Verbraucher 4,75
kWh /kg Flüssigprodukt

Wasserversorgung

Saale-Pumpwerk
Wasserwerk Micheln
Tiefbrunnen
Summe Frischwasser

559.920 m³
69.980 "
137.890 "

767.790 m³

Krumpha, den 8. 5. 44
O. Dr. Schn/Sch

D/Zv ... H, RO, GI, ÖI, C ...

Wintershall A.-G.
Werk Lützkendorf
Betriebskontrolle

2168 - 30/4.03

Betriebs-Bericht D

vom: *Montag Oktober 1943*

436

an: Herrn Dir. Dr. Glotz

Kohle-Verbrauch Kesselhaus	1	Rohbraunkohle	2	kg Dampf / kg RBK	3	Staub	4	kg Dampf / kg Staub
----------------------------	---	---------------	---	-------------------	---	-------	---	---------------------

A. Wasserbilanz

Kondensatanfall (II)				Kondensatverbrauch (II)			
Masch. Kond.	Fabr. Kond.	Verd. Anl.	Σ	Ofenh. 1 u. 2	Wasserst. Anl.	Claus-Anl.	Kesselhaus
5	6	7	8	9	10	11	12
Speisewasser (II)				Abschlammwasser - Kesselhaus (II)			
K I - IX	K VII A	Abhitzeke.	Σ	K I	K II	K III	Σ
18	19	20	21	22	23	24	25
Zusatzwasser (II)				Kühlwasser			
Kesselhaus	Abhitzeke.	Σ		39	Kühlturm I		
33	34	35		40	II		
				41	III		
				42	Gegendruckzentrale		

Betriebsstunden und Wasserbeschaffenheit Kesselhaus

Betriebsstunden	Wasserbeschaffenheit									
	III	IV	V	VI	VII	VIII	IX	VIIA	Turb. Yd.	Fabr. Kd
s. letzter Überhlg.	44	45	46	47	48	49	50	51	52	53
Härte °d										
Natronzahl										
Chlor mg/l										
P ₂ O ₅ mg/l										
Dichte °Bé										

C. Betriebsstunden und Wasserbeschaffenheit Abhitzekeessel

Betriebsstunden	Wasserbeschaffenheit									
	3a	3b	3k1	3k2	3m1	3m2	3n1	3n2	3r1	3r2
s. letzter Überholung	59	60	61	62	63	64	65	66	67	68
Härte °d										
Natronzahl										
Chlor mg/l										
P ₂ O ₅ mg/l										
Dichte °Bé										

D. Strombilanz

Erzeugung bzw. Anlieferung		Siomerzeugung in kWh		Effektiv - t		Normal - t	
72	Kondensationszentrale	Verkleistung	Blindleistung	Spez. Ver.	Spez. Ver.	Spez. Ver.	Spez. Ver.
73	Gegendruckzentrale						
74	Gesamterzeugung						
75	Fremdbezug: ESAG						
76	STROMAL						
77	Gesamtfremdbezug						
78	Σ Erzeugung + Anlieferung						
Verbrauch: (kWh)		Siomerzeugung in kWh		Effektiv - t		Normal - t	
80	Wasserdampf	91	Ultrage				
81	Luftspaltung	92	Luftspaltung				
82	Erzeugung	93	Wasserdampf				
83	Kohle	94	Kompressoren- und Hochdruckpumpe				
84	Staub	95	Ofenblockhaus, Destillation und Tank				
85	Syngas	96	Wilke Destillation und Fußverladung				
86	Generatoren	97	Phenolanlage				
87	Gasstand	98	Elektrische Anlage				
88	Generatoren	99	Propananlage				
89	Gas	100	Betrieb VI				
90	Gas	101	Katorfabrik G. m. b. H.				
91	Gas	102	Ultrage Verbraucher				
92	Gas	103	Gesamt				

E. Dampferzeugung

Nr.	Meßstelle	Effektiv - t	Normal - t
104	Zur Zentrale (NW 300)	43684	46794
105	Zur Zentrale (NW 250)	24377	15097
106	Zur Wasserstoffanlage	2808	2248
107	Zu Betrieb VI	1625	1770
108	ltg. I n. Norden (NW 250)	18721	19807
109	ltg. II n. Norden (NW 300)	21582	22799
110	25 atü zur Gegendruckzentrale	14539	15343
111	Dampf zur Wasserrreinigung	396	473
112			
113	Dampferzeugung Kesselhaus	122765	129678
114	Kessel VII A	13893	14924
115	10 atü-Dampf v. Betrieb I	19058	17362
116	10 atü-Dampf v. Clauskessel		
117	10 atü-Dampferzeugung OH	70285	9365
118	2,5 atü-Hilfsdampfleitung OH	1533	1436
119			
120			
121	Zugeführte Wärme Oberhitzer Kr.		4289
122		767534	177054

ltg.	30	10	2,5	atü
Druck				atü
Temp.				°C
Wärmeinh.				kcal/kg
Erz. Dampf	122765	43234	1533	t
	95845	33340	7050	10 ⁶ kcal

F. Dampfmengen-Verteilung

Lfd. Nr.	Betr.	Meßstelle	Effektiv-Tonnen				Normal-Tonnen		
			30 atü Abgabe	10 atü Verbrauch	2,5 atü Abgabe	10 atü Verbrauch	30 atü Verbrauch	10 atü Verbrauch	2,5 atü Verbrauch
123		Kraftzentrale			35486	70357	10960	37277	48237
124	Kr.	Gegendruckzentrale			27074	26340	3825		3825
125		Wasserreinigung			396		408		13256
126		Verdampferanlage							
127		Eckturm I und II							
128	B I	Syngas-Erzeugung				393			375
129		Gen.-Gas-Erzeugung				25103		23470	23470
130		Alkaid-Anlage				3661		3464	3464
131		Feinreinigung				2699		7230	7230
132		Trockenreinigung						7083	7083
133		Öelwäsche			2873	458		430	730
134	B II	Ofenhalle I u. II (Anwärmeltg.)	6076				2678		2678
135		Paraffinextraktion	765				6387		4383
136		AK-Anlage					809		6579
137		Reduktions-Anlage							2388
138	B III				298			270	270
139		Wasserstoff-Anlage	7808		4277	564		2743	4578
140	B IV	Kupferoxydwäsche				853		801	801
141		Hochdruckpumpenhalbe	7853		208	1926		1644	3462
142		Still-Destillations-Anlage	927		443	974		472	1386
143		Wilke-Destillations-Anlage	2752			2906			2906
144	B V	Phenol-Anlage	3924			13266		4740	11463
145		Propan-Anlage	13038			9470		4908	4908
146	B VI	Betrieb VI	1675			2584		1770	2438
147		Werkstatt, Labor, Magazin				1342		1163	4288
148		Katorfabrik G. m. b. H.	1445			4838		1793	4763
149						569		535	535
150						132		71	120
151									
152		Entspannter 10 atü-Dampf			302			35	35
153		Nicht erfaßt und Verluste	2690					864	2855
154			122765		73236	18223	90758	46748	48662

Bemerkungen: *Die Bilanz ist auf Grundlage der Messungen im Werk Lützkendorf erstellt. Die Bilanz ist im November 1943.*

Kruppa, den 4. November 1943.

[Signature]

436

an: G. Blott

Kohle-Verbrauch Kesselhaus	1	Rahbraunkohle	2	kg Dampf / kg RBK	3	Staub	4	kg Dampf / kg Staub
		49216		2,3		0,157		5,8

A. Wasserbilanz

Kondensatanfall (I)				Kondensatverbrauch (II)																							
Masch. Kond.	Fabr. Kond.	Verd. Anl.	Σ	Ofenh. I u. 2	Wasserst. Anl.	Claus-Anl.	Katorfabrik	Hydrierung	Kesselhaus	Abhitzekehl	Σ	10	11	12	13	14	15	16	17								
5	6	7	8	9	10	11	12	13	14	15	16	17	18	19	20	21	22	23	24	25	26	27	28	29	30	31	32
57473	13362			70835	14669			1317	54989	70795																	

B. Betriebsstunden und Wasserbeschaffenheit Kesselhaus

Kessel	II	III	IV	V	VI	VII	VIII	IX	VIIA	Wasserbeschaffenheit	Turb. Kd.	Fabr. Kd.	Spw. KH.	Spw. AbK.	Zus. Was.	Kond. Verd.-An.
Betriebsstunden	43	44	45	46	47	48	49	50	51	52	53	54	55	56	57	58
s. letzter Überhlg.	7145	7310	7433	7579	7700	7800	7879	7920	7984	79						

C. Betriebsstunden und Wasserbeschaffenheit Abhitzekehl

Kessel	3a	3b	3k1	3kst	3m1	3m2	3n1	3nst	3r1	3r2	3l	70	71
Betriebsstunden	50	60	61	62	63	64	65	66	67	68	69	70	71
s. letzter Überholung			325	345	359	379			463				

D. Strombilanz

Erzeugung bzw. Anlieferung:	Betriebsstunden				Stromerzeugung in kWh				Höchststg pro 15 min		Effektiv - t		Normal - t	
	1	2	3	4	Wirkleistung	Blindleistung	Wirkleistung	Blindleistung	Dampfverbr.	Spez. Verb.	Dampfverbr.	Spez. Verb.		
73 Kondensationszentrale					224622	612	22884500			22559	5,28	6244	5,65	
74 Gegendruckzentrale					684	611	241600			22623	7,9	232	2,37	
75 Gesamteigenerzeugung							2529600			24882	7,5	2496	7,02	
76 Fremdbezug: ESAG							222720							
77 " STROMAG							196780							
78 Gesamtfremdbezug							419500							
79 Σ Erzeugung + Anlieferung							2949100							

E. Dampferzeugung

Nr.	Meßstelle	Effektiv - t	Normal - t
104	Zur Zentrale (NW 300)	31390	33650
105	Zur Zentrale (NW 250)	16340	17490
106	Zur Wasserstoffanlage	16222	17166
107	Zu Betrieb VI	266	278
108	Ltg. I n. Norden (NW 250)	15438	16372
109	Ltg. II n. Norden (NW 300)	22656	25290
110	25 atü zur Gegendruckzentrale	26342	28003
111	Dampf zur Wasserreinigung	1306	1396
112			
113	Dampferzeugung Kesselhaus	74790	75723
114	Kessel VII-A	2652	2805
115	10 atü-Dampf v. Betrieb I	22803	24032
116	10 atü-Dampf v. Clauskessel		
117	10 atü-Dampferzeugung OH	7288	6519
118	2,5 atü-Hilfsdampfleitung OH	1716	1617
119			
120			
121	Zugeführte Wärme Oberhitzer Kr.		4249
122		174063	182235

F. Dampfmengen-Verteilung

Lfd. Nr.	Betr.	Meßstelle	Effektiv-Tonnen				Normal-Tonnen			Σ
			30 atü Abgabe	30 atü Verbrauch	10 atü Abgabe	10 atü Verbrauch	2,5 atü Abgabe	2,5 atü Verbrauch		
123	Kr.	Kraftzentrale		56070		28147	26623	3422	29973	64788
124		Gegendruckzentrale		28005		27290	4776	4776	4776	4776
125		Wasserreinigung		7306			9712	2396	4723	11569
126	B I	Verdampferanlage								
127		Eckturm I und II					219		250	252
128	B II	Sygas-Erzeugung				19471			18300	18300
129		Gen.-Gas-Erzeugung				6716			8773	8773
130		Alkoxid-Anlage				2388			7485	7485
131	B III	Feinreinigung								
132		Trockenreinigung				1022			992	992
133		Öelwäsche				2473			2197	2457
134	B IV	Ofenhalle I u. II (Anwärmelgt.)		5025						
135		Paraffinextraktion		496						
136	B V	AK-Anlage								
137		Reduktions-Anlage				220			197	197
138		Wasserstoff-Anlage								
139	B VI	Kupferoxydwäsche		76422		662	70700	7450	743	8163
140		Hochdruckpumpenhalle					764		723	723
141		Still-Destillations-Anlage					2984		2623	2623
142	B VII	Wilke-Destillations-Anlage					262		244	244
143		Phenol-Anlage					2127		2345	2345
144	B VIII	Propan-Anlage					3137		2959	2959
145		Betrieb VI					13555		13555	13555
146	B IX	Werkstoff, Labor, Magazin					762		766	766
147		Katorfabrik G. m. b. H.					568		523	523
148	B X	Abhitzekehl					4273		4273	4273
149		Abhitzekehl					467		437	437
150	B XI	Entspanner 10 atü-Dampf								
151		Nicht erfaßt und Verluste					2572		2572	2572
152										
153										
154										

Bemerkungen:

Σ Erzeugung + Anlieferung: 2949100 kWh

Σ Verbrauch: 1825400 kWh

Kruppa, den 7. Oktober 1943

Wintershall A.-S.
Werk Litzkendorf
Betriebskontrolle

2168 - 30/4.03

an: ...
Monat September 43

Betriebsbericht.

<u>Kohkohlenerlieferung an A.K.W.</u>			146 091 t
<u>Kohlverbrauch:</u>	Kesselhaus	49 216 t	
	Kohletrocknung	16 219 t	
	Gaserzeugung	79 560 t	144 995 t
Bankerdifferenz			+ 1 096 t
<u>Kohletrocknung I u. II verarbeitet:</u>			16 219 t
Eigenverbrauch für Heizung	:		2 799 t
Nutzber von Bau 5 abgezogen	:	100 %	13 420 t
davon zu Betrieb I	:	48,7%	6 540 t
zum Kesselhaus	:	51,3%	6 880 t
<u>Fremdstaubanlieferung:</u>			2 733 t
<u>Fremdstaubverbrauch:</u>	Kesselhaus	2 691 t	
	Gaserzeugung	91 t	2 782 t
Bankerdifferenz			- 49 t
<u>Koksverbrauch:</u>			- - t
	Kesselhaus (Schumann Flabscheider)		- - t
	Anfahrgeneratoren		- - t
<u>Heizgasergzeugung:</u>			
	(Anfahrgeneratoren)		- - Nm
	(Anlage 3k)	11 376 000	Nm
Generatorgas	(Anlage 3m)	11 541 200	Nm
	(Anlage 3n)	2 636 700	Nm
	(Anlage 3r)	25 477 000	Nm
Generatorgas-Gesamtmenge		51 050 900	Nm
Restgas aus Fischeranlage		6 974 200	Nm
Restgas aus Hydrierung		789 600	Nm
Synthesegas als Heizgas		-	Nm
Gesamte zur Verfügung stehende Heizgasmenge		58 814 700	Nm
<u>Heizgasverbrauch:</u>			
Betrieb I:			
	3a:	18 052 800	Nm
	3b:	18 054 200	Nm
	3c:	219 700	Nm
	3d:	890 900	Nm
	3d:	4 603 500	Nm
	Gen.-Gaserz.	-	Nm
	Kohletrocknung	408 600	Nm
	Feierreinigung B.12	1 171 900	Nm
	Alkoxidanlage B.11	450 000	Nm
	Reduktionsanlg. B.60	206 200	Nm
			1 828 100 Nm ³
Betrieb B IV:			
	Werkelochhaus B.205	2 262 800	Nm
	A+B-destillat. B.204	1 422 900	Nm
			3 685 700 Nm ³
Betrieb C:			
	Kohldestillat B.302	1 249 800	Nm
	B.303	1 414 100	Nm
	B.304	157 800	Nm
			2 831 700 Nm ³
	Spalt-u. Destillofen	978 400	Nm
			978 400 Nm
Betrieb D:			
	Überhitzer Bau 18	5 770 300	Nm
			5 770 300 Nm
Katolyse gas:		294 600	Nm
			294 600 Nm
Verlust, Flucht usw.:		226 200	Nm
			226 200 Nm
Gesamtverbrauch:			58 814 700 Nm ³

2168 - 30/4.03

Synthesegaserzeugung

Anlage 3a	14 011 700 Nm ³
Anlage 3b CO+H ₂ =74,9 % H ₂ /CO=1,98	14 623 300 Nm ³
Ablage 3c	- - Nm ³
Anlage 3d	- - Nm ³
Synthesegasgesamtmenge	28 635 000 Nm³
Fördergas	2 630 500 Nm ³
Sy-Cas + Fördergas	31 265 500 Nm ³
Umwälzgas von A II nach A I	3 427 800 Nm ³
Synthesegas + Umwälzgas	34 693 300 Nm ³
./. Sygas in Heizgas (A I)	- - Nm ³
Sygas vor Gebläsestation	34 693 300 Nm ³
./. Fördergas für Kohlestarb	2 630 500 Nm ³
Synthesegas von A I nach A II geliefert	32 062 800 Nm ³

Synthesegas als Heizgas in Alkazidanlage	- - Nm ³	31 092 700 Nm ³
Sygas hinter Alkazidanlage	31 092 700 Nm ³	970 100 Nm ³
Auswaschung Alkazidanlage + Verluste	3,39 %	

Synthesegas Feinreinigung			
Gruppe I	10 903 600 Nm ³		
" II	10 732 400 Nm ³		
" III	3 796 200 Nm ³		
" IV	5 660 500 Nm ³	31 092 700 Nm ³	

Synthesegas vor Wasserstoffanlage	8 428 400 Nm ³
Synthesegas vor Ofenhalle 1. Stufe	19 236 500 Nm ³
CO+H ₂ =75,8 %, H ₂ /CO=1,96	
Idealgas vor Ofenhalle 1. Stufe (H ₂ /CO=1,96)	14 612 100 Nm ³
Idealgas vor Ofenhalle 1. Stufe (H ₂ /CO=2,0)	14 453 000 Nm ³
Ausbeute 120,7 g Primärprodukt/Nm ³ Idealgas (bei H ₂ /CO=1,96)	
Ausbeute 122,1 g Primärprodukt/Nm ³ Idealgas (bei H ₂ /CO=2,0)	
Restgas I vor AK-Anlage 1. Stufe	15 796 400 Nm ³
Sygas II vor Ofenhalle 2. Stufe	19 010 300 Nm ³
Restgas II vor AK-Anlage 2. Stufe	11 207 100 Nm ³
Restgas ins Werksnetz	6 974 200 Nm ³

Restgasverbrauch:			
Betrieb A I : Regenerationsanlage	2 501 500 Nm ³		
Betrieb A II : Feinreinigung	1 171 900 Nm ³		
AK-Regenerationsanlage	- - Nm ³		
Reduktionsanlage Bau 00	206 200 Nm ³		
Betrieb B IV:	- - Nm ³		
Betrieb B V : Bau 504, 505	- - Nm ³		
Betrieb B VI:	- - Nm ³		
Kator Fabrik	294 600 Nm ³		
Packer, Verluste usw.	- - Nm ³		

Synthese-Primärprodukte	
Aktiv-Kohle-Benzin	989,170 t +)
Kondensatöl	749,380 t
Paraffin	25,900 t
Summe	1 764,450 t
Kohlensäure	285,690 t
Schwefel	393,500 t
Rohbenzol	146,130 t

Betrieb A III.

Luftspaltungsanlage

Stickstofferzeugung Bau 82	12 427 700 Nm ³
Stickstoffabgabe Bau 82	7 457 300 Nm ³
Stickstoff zu Betrieb A I	6 363 700 Nm ³
" zu Betrieb A II	750 300 Nm ³
" zu Betrieb B IV	87 400 Nm ³
" zu Betrieb B V	160 700 Nm ³
" zu Kr. (Kesselhaus)	95 200 Nm ³
Sauerstofferzeugung Bau 82	3 454 700 Nm ³
Sauerstoffabgabe Bau 82	3 153 600 Nm ³
Sauerstoff zu Betrieb A I	2 860 500 Nm ³
Sauerstoff zu Betrieb A II	286 000 Nm ³
Sauerstoff auf Flaschen gefüllt (1304 Stück)	7 100 Nm ³

Betrieb B VI.

a) Wasserstoffanlage

Synthesegas zur H ₂ -Anlage	8 428 400 Nm ³
davon über Dach	- - Nm ³
Wasserstofferzeugung (84,9 % H ₂)	5 832 800 Nm ³
Reiner Wasserstoff (100 % H ₂)	4 949 600 Nm ³
über Dach	- - Nm ³
H ₂ zu Bau 201	5 832 800 Nm ³
H ₂ hinter Bau 213	5 402 100 Nm ³
davon: zur Hydrierung	5 208 700 Nm ³
zu Bau 60	193 400 Nm ³
H ₂ zur Ofenhalle (im H ₂ zu Bau 60 enthalten)	36 900 Nm ³

b) Hydrierung

Verarbeitete Rohstoffe	5 231,900 t
In Gasphase verarbeitetes Produkt	4 203,900 t
Frischgas (H ₂)	5 208 700 Nm ³
A-Mittelöl erzeugt	4 271,100 t
Rückgas: Bi-Ka: Armgas	419 200 Nm ³
Reichgas	87 600 Nm ³
Entsp.-Gas	487 000 Nm ³
993 800 Nm ³	
re-Ka: Armgas	272 100 Nm ³
Reichgas	136 400 Nm ³
Entsp.-Gas	64 000 Nm ³
Entschl.-Gas	631 800 Nm ³
1 104 300 Nm ³	
Wasserstoff erzeugt	2 352,500 t
Hydrierbenzin, roh erzeugt	1 613,000 t
Erzeugung:	3 965,500 t

Schmierölfabrik: Bau 302

Rohöldurchsatz	11 046,480 t
Naturbenzin	1 275,850 t
Roh-Petroleum	2 465,950 t

VI Nachverarbeitung

AK-Bi.getoppt	833,900 t
Sonderdieselmotortreibstoff	608,020 t
Kogasin II	355,510 t
Paraffingatsch	177,370 t
Treibgas (Flüssiggas)	145,596 t
AK.Bi.stab.gew.	746,500 t
Hydrierbenzin	1 660,950 t
Kondensatöl	946,450 t

Betriebsbericht

September 1947

1947

Allgemeines

Die Dampf-, Strom- und Gaseerzeugung im Berichtsmonat störungsfrei. Der Bedarf an elektrischer Energie gegenüber dem Vormonat stieg um 78,200 kWh.

Dampferzeugung

aus dem Bergbau	185.430 t
aus dem Handel	0.432 t

aus dem Handel	7.051 t
Betrieb 2 Kohlen 2,5 st. Dampf ab	1.617 t
aus dem Handel	1.617 t

Für die Dampferzeugung wurden verwendet:

aus dem Handel	2.691 t
aus dem Handel	3.460 t
Graue Staub	6.151 t
Rohkohle	49.216 t

Mit dem Staub wurden 21,5 v.H., mit der Rohkohle 78,5 v.H. der Dampferzeugung gedeckt.

Stromerzeugung und -verbrauch

Der Bedarf an elektrischer Arbeit betrug einschli. Verluste und Eigenverbrauch in den Kraftzentralen 18.024.200 kWh. Der Fremdstrombezug von LKW betrug 2.323.120 kWh. Der von Stromag für Sicherheit 576.780 kWh. Der von Landstrombezug 2.898.900 kWh. In den eigenen Kraftzentralen erzeugt 15.755.300 kWh. Davon sind 84,6 der Gesamtstrommenge. Davon sind 11,1 % Sensationsstrom 17.089.500 kWh. Dampfstrom 4.865.800 kWh. Wasserstrom 2.424.200 kWh. Dampfstrom 2.441.600 kWh. Davon sind 11,1 % Sensationsstrom 17.089.500 kWh. Davon sind 11,1 % Sensationsstrom 17.089.500 kWh. Davon sind 11,1 % Sensationsstrom 17.089.500 kWh.

zu Verfügung gestellt. In der Fertigung des Wasserpumpenwerk 804.950 kWh. Von der Fertigung des Wasserpumpenwerk 80.550 kWh. Von der Fertigung des Wasserpumpenwerk 141.900 kWh.

1947

Betriebsbericht

Monat September 1943

2168

30/4.03

Betrieb 4 - Hydrierung -

Die Sumpphase war an 30 Tagen in Betrieb. Es wurden 5.532 t eingespritzt und 5.214 t Teerabstreifer erzeugt. Die Gasphase war ebenfalls an 30 Tagen in Betrieb. Der Einsatz belief sich auf 4.204 t und der Anfall an Benzinabstreifer auf 4.061 t. Die Erzeugung in der B-Destillation betrug an 27 Betriebstagen 1.613 t Rohbenzin und 2.352 t Dieselkraftstoff. An Wasserstoff wurden im Mittel 7.250 Nm³/h verbraucht; er war nach Durchsatz durch die CO-Wäsche durchschnittlich 92 %ig. Produktionsbeschränkungen wurden vornehmlich durch häufig auftretende schlechte Qualität des Rohmaterials verursacht.

Betrieb 5 - Erdölverarbeitung -

Die Rohöldestillation verarbeitete im Berichtsmonat 11.090 t Rohöl. Betriebsstunden der Toppenlage 697, der Vakuumanlage 697. Die Gesamtanlage mußte vom 3. bis 5. 9. auf Kreislauf gefahren werden, da zwei Benzinahkühler stark korrodiert waren und durch neue ersetzt werden mußten. In der übrigen Zeit arbeitete die Anlage ohne nennenswerte Störung.

Die Petroleumwäsche verarbeitete in 685 Betriebsstunden ohne nennenswerte Störung 2.115 t Rohpetroleum.

Die Entasphaltierung war 497 Stunden in Betrieb. Es wurden in dieser Zeit 3.860 t Vakuumrückstand durchgesetzt, die zum Teil auf Ausgangsöl für die Flugmotorenölherstellung, zum Teil auf Ausgangsöl für die Herstellung von Heißdampfzylinderöl verarbeitet wurden. Die Anlage wurde während des Monats meist mit gedrosseltem Durchsatz gefahren, um für die Entparaffinierung günstige Betriebsbedingungen zu halten. Stillstände: Vom 12. bis 16. 9. - Überholung der Gesamtpropananlage, " 21. " 25. 9. - Propanmangel in der Entasphaltierungsstufe.

Die Entparaffinierung war im Berichtsmonat 557 Stunden in Betrieb. Es waren verarbeitet vom 1. bis 2. 9. Spindelöldestillat III p.h., vom 2. bis 12. Neutralölraffinat p.h., vom 16. bis 23. Neutralöldestillat p.h., vom 23. bis 24. Spindelöldestillat I p.h., vom 24. bis 27. Spindelöldestillat II p.h., vom 27. bis Monatsende Flugölraffinat p.h.. Ein Betriebsstillstand vom 12. bis 16. 9. war notwendig, um planmäßig die wichtigsten Propankondensatoren wasserseitig zu säubern, das Rührwerk in einem Kühler zu reparieren und eine ganze Reihe anstehender Reparaturarbeiten ausführen zu können. Durch den häufigen, verschiedentlich sehr kurzzeitigen Wechsel der Einsatzprodukte waren Leistungsabfälle in der Produktion nicht zu umgehen. Die Einstellung der jeweiligen Füllernhöhe und die genaue Dosierung erfordern eine gewisse Zeit bis zur Auswirkung. - Der Propanverbrauch betrug 112,3 t = 0,44 Vol% der umlaufenden Propanmenge.

Die Abschmelzfraktionierung war 657 Stunden in Betrieb. Es wurde Flugmotorenöl in zwei Stufen hergestellt, von Monatsbeginn bis zum 7. 9. Neutralöldestillat p.h. auf Flugmotorenölsellöl verarbeitet. Die Anlage war am 14. und 15. 9. auf Kreislauf, um am Niederdruckphenolverdampfer einen verflüssigten Statzen erneuern zu können. Nennenswerte Störungen traten sonst nicht ein.

Die Bleicherdeanlage war im September 498 Stunden in Betrieb. Es wurden verarbeitet in der Zeit vom 1. bis 4. 9. Neutralölraffinat e.p., vom 5. bis 17. 9. Spindelölraffinat III e.p., vom 18. bis 27. Neutralölraffinat S e.p., vom 27. bis 30. wurde eine Reihe wichtiger Reparaturarbeiten durchgeführt.

Die Schwefelsäureraffination verarbeitete in 187 Betriebsstunden vom 1. bis 9. 9. Neutralölraffinat e.p., vom 13. bis 17. Spindelöl II e.p., vom 18. bis 25. Neutralöldestillat e.p. Beide Anlagen wurden mit etwa 2,5 Gewichtsprozents Schwefelsäure beaufschlagt. Die Zentrifuge 2 war seit Anfang September außer Betrieb. Eine einstufige Trocknung wurde durchgeführt. Die Anlage ist derzeit in Betrieb.

Betrieb der Nachverarbeitung

In der Nachverarbeitungsanlage wurden sämtliche aus der Fischeranlage sowie aus der Hydrieranlage kommende Säureprodukte aufgearbeitet. Infolge des Hydrierbenzins mußte wegen zu hoher Schwefelsäurekonzentration ein Teil des Produktes auf Inertentank abgeführt werden.

Mischbetrieb

Es wurde hier hergestellt

- 20 t Diesellochöl
- 124 t Spindelöldestillat (1,2°)
- 155 t " " (2,6°)
- 483 t Sulfonole
- 471 t Wasserachse

Betriebsbericht

Monat August 1943
Gruppe C

2168 - 30/4.03

Allgemeines

Die Dampf-, Strom- und Wasserversorgung verlief im Berichtsmonat störungsfrei. Mit nahezu 18.000.000 kWh trat der bisher höchste Bedarf an elektrischer Arbeit auf. Gleichzeitig erreichte die Eigenerzeugung mit über 16.000.000 kWh den bisher höchsten Wert. Der spezifische Kraftverbrauch je kg Flüssigprodukt unterer mit 2,98 erstmalig 3,0. - Im einzelnen wurde bereitgestellt:

Dampfherzeugung

Es wurden erzeugt an Normaldampf	183.113 t
davon sollte die Kesselhausher-	155.307 t
zeugung	
15.847 t	
6.905 t	
Summe Normaldampf	22.842 t
Betrieb 2 gab an 2,5 atü-Dampf ab	2.031 t
an gasgefeuerten Überhitzer wurden in Form	
von Wärme der Dampfnetz noch zugeführt	3.433 t

Für die Dampferzeugung im Kesselhaus wurden aufgewendet

Staub von Fremden	3.904 t
Staub von Doktor	4.095 t
Summe Staub	7.999 t
Rohkohle	47.731 t

Mit dem Staub wurden 28 v.H.,
mit der Rohkohle 72 v.H. der Dampferzeugung gedeckt.

Stromerzeugung und -verbrauch

Der Bedarf an elektrischer Arbeit betrug einschl. Verluste und Eigenverbrauch in den Kraftzentralen	17.917.900 kWh
Der Fremdstrombezug von LKW betrug 1.103.140 kWh	
der von Stromag für Dichteritz	574.860 "
Summe Fremdstrombezug	1.678.000 "
In den eigenen Kraftanlagen wurden erzeugt	16.239.900 "
entsprechend 91 v.H. der Gesamtstrommenge.	
Hiervon waren anteilig Kondensationsstrom	11.885.300 "
Abdampfstrom	4.354.600 "
Dieser verteilt sich auf Gegenstrom	2.500.300 "
und Anzapfstrom	1.854.300 "
Der spezifische Kraftverbrauch betrug (untere und obere Kraftverbraucher für die Aator- und Schmierölfabrik und einige kleinere Verbraucher) 2,98 kWh/kg Flüssigprodukt	

Wasserversorgung

An Frischwasser wurde im Berichtsmonat zur Verfügung gestellt. Hiervon lieferte das Saalepumpwerk	690.150 m ³
Vom Wasserwerk wurden bereitgestellt	78.350 "
Der Rest wurde aus den Tiefbrunnen entnommen und betrug	127.350 "

C. B. S. H. / S. H.

Betriebsbericht

Monat August 1943
Gruppe B

2168 - 30/4.03

Betrieb 4 - Hydrierung -

Nach Durchführung der infolge des Brandes vom 8.7.43 notwendigen Reparaturen wurde die Sumpffase ab 26.8. wieder auf Produktion gefahren. Es wurden in 6 Betriebstagen 637 t eingespritzt und 597 t Teerabatreifer erzeugt. Die Gasphase war an 31 Tagen in Betrieb. Der Einsatz belief sich auf 3.953 t und der Anfall an Benzinabstreifer auf 3.727 t. In der B-Destillation fielen in 29 Betriebstagen 2.144 t Rohbenzin und 1.743 t Dieselmkraftstoff an. An Wasserstoff wurden im Mittel 5.400 Nm³/h verbraucht; er war nach Durchlauf durch die CO-Wäsche im Durchschnitt 89,6 %ig. Mangell an Einsatzprodukt und zeitweise schlechte Qualität des Synthesegases verursachten Produktionsrückgänge.

Betrieb 5 - Erdölverarbeitung -

Die Rohöldestillation verarbeitete im Berichtsmonat 9.899,4 t Rohöl. Betriebestunden der Toppanlage 604, der Vakuumanlage 486. Die Toppanlage wurde am 1.8. stillgelegt und war bis zum 6.8. zur Säuberung sämtlicher Kühler und Kondensatoren und zur Durchführung einiger kleiner Reparaturen außer Betrieb. Die Toppanlage mußte gegen Ende des Monats (24.8.) noch einmal kurzzeitig auf Kreislauf genommen werden zur Reparatur zweier undichter Benzinkühler. Die Vakuumanlage stand von Monatsbeginn bis 10.8. zwecks Durchführung von Säuberungs- und Reparaturarbeiten. Sie war mit Ausnahme des kleinen Stillstandes am 24.8. die übrige Zeit voll in Betrieb. - Das aus Neugledel, Zistersdorf und Hauskirchen angelieferte Rohöl wies in letzter Zeit einen sehr hohen Wassergehalt, in einzelnen Kesselwagen bis zu 8 %, auf. Wir haben in den früheren Monaten im Durchschnitt 0,8 % Wasser in der Ausbeuterechnung in Abzug gebracht. Bei dem seit einiger Zeit einlaufenden Rohöl liegt dieser Gehalt zu niedrig. Wir haben daher in unserer Ausbeuterechnung eine Nachverrechnung von 0,4 % Wasser und Schlamm für die Monate März bis Juni vorgenommen.

Die Petroleumwäsche verarbeitete in 515 Betriebestunden ohne Störung das anfallende Rohpetroleum.

Die Antasphaltierung war im Berichtsmonat 360 Stunden in Betrieb. Es wurde Rückstand auf Rohöl p.h. zur Flugmotorenölherstellung verarbeitet. Die Anlage wurde am 10.8. ~~gefahren~~ gefahren, war vom 20. bis 24.8. wegen Undichtigkeit eines Vorwärmers in der Erweiterung außer Betrieb und mußte am 27.8. wegen Undichtigkeit eines Vorwärmers der Entharzungsstufe noch einmal kurzzeitig abgestellt werden. Wegen unzureichender Kühlung in der Destillationsanlage wurde der Durchsatz in der Antasphaltierungsstufe, besonders am Monatsende, stark gedrosselt gehalten, um den Betriebsgang der Entparaffinierung nicht zu gefährden.

Die Entparaffinierung war im Berichtsmonat 622 Stunden in Betrieb. Es wurden verarbeitet vom 1. bis 6.8. Neutralöldestillat p.h., vom 6. bis 14. Flugölraffinat p.h., vom 14. bis 22. Schwerölraffinat p.h., vom 22. bis 28. Spindelölestillat I p.h., vom 28. bis 30. Spindelölestillat II p.h. und vom 30. bis 31.8. Spindelölestillat III p.h. Betriebsstillstände von längerer Dauer traten in der Entparaffinierung im Berichtsmonat nicht ein. In den ersten Tagen des August mußte wegen der hohen Außentemperaturen und der dadurch hervorgerufenen unnormal hohen Kühlwassertemperaturen der Durchsatz zeitweilig bis auf 4 m³/h herabgesetzt werden. Bei der Entparaffinierung des Spindelölestillates I p.h. ergaben sich kurzzeitig Durchsatzschwierigkeiten, die auf einen zu geringen Durchsatz in dem als Filterhilfe zugesetzten Asphalt Harzgemisch zurückzuführen waren. Diese Schwierigkeiten konnten in kurzer Zeit behoben werden. Der Propanverbrauch betrug im Berichtsmonat 115 t = 0,51 % der anfallenden Propanmenge.

Die Phenolraffination war im Berichtsmonat 623 Stunden in Betrieb. Es wurden verarbeitet vom 1. bis 10.8. Schwerölraffinat p.h. auf Flugölraffinat p.h., vom 11. bis 27. Schweröl p.h. auf Schwerölraffinat p.h. (schwere Komponente für A-Öl) und vom 27.8. bis Monatschluß Neutralöldestillat p.h. auf Flugmotorenstellöl. Durch Undichtigkeit am Pumpenkörper der einen Extraktspaisepumpe J-8 war die Anlage vom 13. bis 14. auf Kreislauf. Ein weiterer Stillstand vom 20. bis 23. wurde notwendig, um ein neues Röhrenbündel in den Phenolwasserdampfkühler C-10 einzubauen. Das in Betrieb befindliche Röhrenbündel war durch Kesselsteinansatz so zugewachsen, daß die Betriebsbedingungen nicht mehr gehalten werden konnten.

Die Bleicherdeanlage war 497 Stunden in Betrieb. Es wurden verarbeitet vom 1. bis 8.8. Schweröl B mit 5 % Erde, vom 9. bis 17. Flugmotorenölraffinat e.p. mit 5 % Erde, vom 23. bis 30. Spindelöl S-II Raff e.p. mit 6 % Erde, vom 31.8. bis Monatschluß Neutralöl S Raffinat e.p. mit 6 % Erde.

Die Schwefelsäureraffination verarbeitete in 108 Betriebsstunden vom 21. bis 29.8. Spindelöldestillat II e.p. und vom 30.8. bis Monatschluß Neutralölrefinat e.p. Es wurden bei beiden Ölen 2,5 Gewichtsprozent Säure auf etwa 50 bis 60° raffiniert. Der Durchsatz der Zentrifugen konnte bei 3 m³ gehalten werden. Durch die nachgeschaltete Gleichung in Bau 3/4 mit 6 % Terranz wurden Neutralisationszahlen von ungefähr 0,08 bis 0,14 erreicht. - Die Säureharzverbrennung arbeitete ohne Störung den in Bau 3/4 anfallenden Säureteer auf.

Betrieb 6 - Nachverarbeitung -

In der Nachverarbeitungsanlage wurden sämtliche aus der Fischeranlage sowie aus der Hydrieranlage kommenden Primärprodukte aufgearbeitet. Ein Teil des Hydrierbenzins mußte wegen zu hohem Schwefelgehalt über die Bleicherde-Raffinationsanlage gefahren werden.

Mischbetrieb

Es wurden bis zum 31.8. 1903

10 t	Diessol	2,20
65 t	Spindelöldestillat	2,60
676 t	"	2,60
493 t	Nachbenzol	
665 t	Motorenöl	

Salzstauffabrikation Oppau
Versuche Dr. Fr. Winkler
Kohlenwasserstoff-Versuche Op 198/339
(Dr. Häuber)

Oppau, den 26. Juli 1939.e.

2168 - 30/4.03

Aktennotiz.

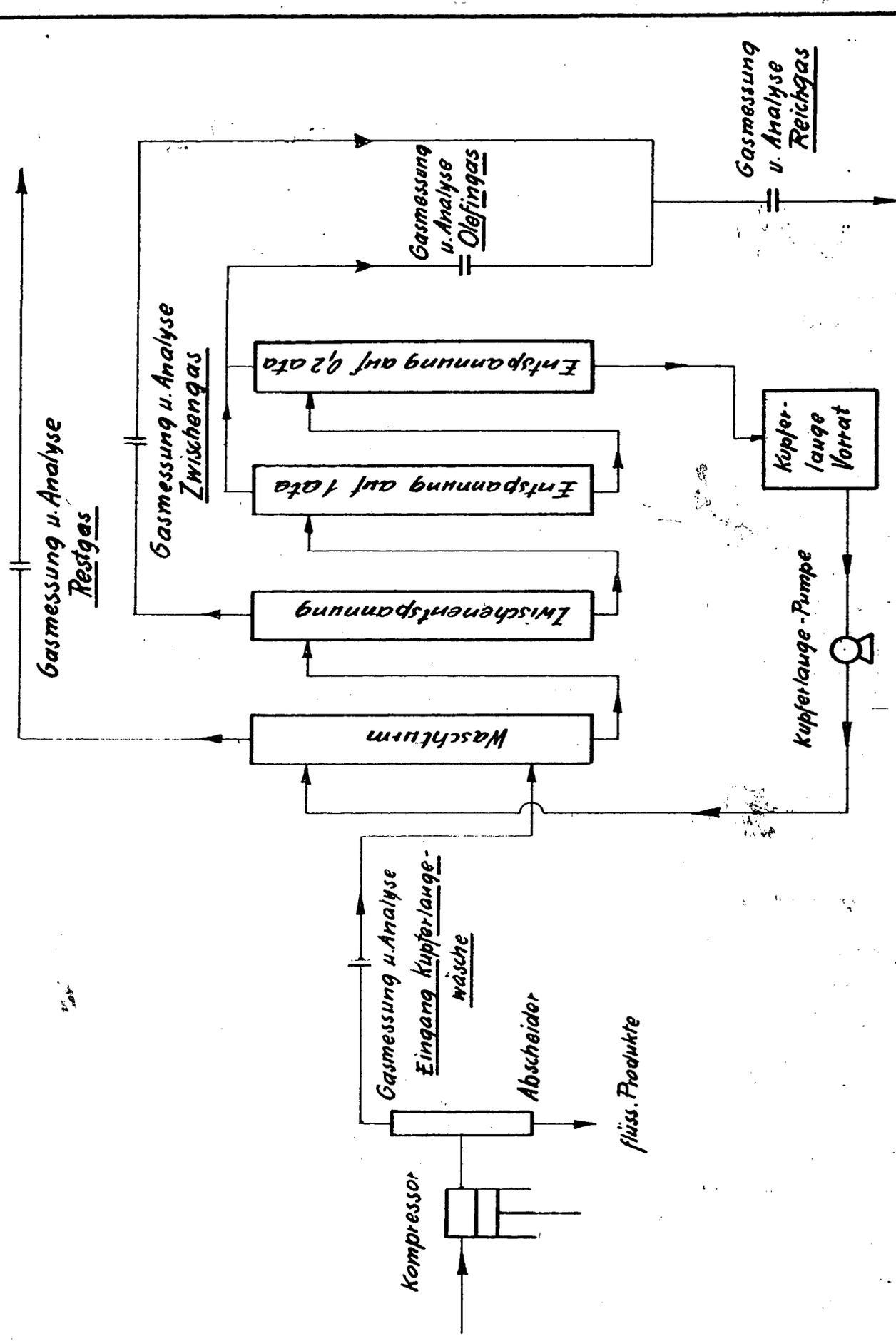
Themen: Aethylenanreicherung mittels Kupferlaugewäsche
nach Dr. Häuber, Oppau, aus dem durch Hydrierung
von Lichtbogenacetylen gewonnenen Aethylengas.
Verfahren Nr. Va 126 b (April - Mai 1939).

In der Zwischenzeit März - April 1939 wurden bereits Versuche durchgeführt zur Anreicherung des Aethylens aus dem durch Hydrieren von Lichtbogenacetylen gewonnenen Aethylengas (siehe Aktennotiz Dr. Hirschbeck vom 1. April 1939). Es ist festgestellt, dass ausser Aethylen gleichzeitig Kohlenoxyd abgeschiedert wird.

Im Juli 1939 wieder aufgenommen, um die Zusammensetzung der Wasserstoffreinigung No 106) zu untersuchen. Das Wasserstoffgas enthält durchschnittlich 0,5% Aethylen und 0,5% Kohlenoxyd. Die Versuchsbedingungen und die Stockanalyse sind in der Skizze No 72) zeigt schematisch die zu diesen Versuchen dienende Anlage in No 106 b. Die Reinigung des Wasserstoffes durch Kupferlösung einer Kupferlösung ist nicht angegeben.

Zusammenfassung der Ergebnisse des Dauerversuchs vom 18.4. - 22.5.1939.

- 1.) Die bei den früheren Versuchen festgestellte gleichzeitige Anreicherung von Aethylen und Kohlenoxyd wurde bestätigt.
- 2.) Es ist gelungen, durch Anwendung der Kupferlaugewäsche ca. 97 % des im Eingangsgas vorhandenen Aethylens als Reichgas (= Olefingas + Kohlenoxyd) abzutrennen.
- 3.) Die Reichgasmenge beträgt ca. 27 % der Eingangsgasmenge.
- 4.) Die Elemente zur Erhalten mit Kohlenoxydfreien Spaltgasen sinkt die Reichgasmenge bei Laufe bereits nach einigen Tagen Betriebsdauer ab.
- 5.) Die Reichgasmenge an Kupfer bleibt konstant. Hieraus folgt, dass durch die Einstellung des im Gas vorhandenen Kohlenoxyds eine Reaktion des Cupro Kupfers zu Kupfer stattfindet.
- 6.) Eine kontinuierliche Olefinanreicherung aus CO-haltigen Gasen mittels Kupferlaugewäsche ist nur dadurch möglich, dass laufend ein Teil der Kupferlaugewäsche durch frische ersetzt wird, um die Reichgasmenge konstant zu halten.
- 7.) Die Reichgasmenge sinkt nach 12 Stunden Ausbilden und



Schema der Olefinanreicherung durch Cu-Lauge aus Hydrier-Aethylen in Me 126 b nach Dr. Häuber Op.

**Die kontinuierliche Herstellung von
Bernsteinsäure aus Tetrahydrofuran und
Salpetersäure.**

8 n Dr. Heinz Heinze

6. Oktober 42

1000 20, 1.03

Herrn Dir. Dr. Müller-Gunradi

Herrn Dr. Eyer und Mitarb.

Frl. Dr. Jagla

Herrn Dipl. Ing. Misenta

Ammon-Labor

Hauptlabor Lu

Zwipro-Gruppe Lu

Stickstoff-Abtlg.

Herrn Dr. Hs. Heinze

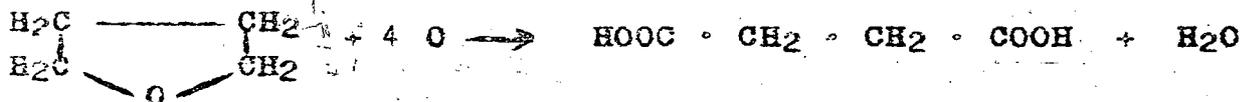
Die kontinuierliche Herstellung von
 Bernsteinsäure aus Tetrahydrofuran
 und Salpetersäure.

2168 - 30/4.03

A) Diskontinuierliches Verfahren.

Arbeitsvorschrift

Wie im Hauptlabor Ludwigshafen gefunden wurde ¹⁾, läßt sich Tetrahydrofuran, das aus 1,4-Butandiol als Zwischenprodukt der Butadien-Synthese nach Reppe bereits großtechnisch gewonnen wird, mit Salpetersäure mittlerer Konzentration bei 20-40° recht glatt zu Bernsteinsäure oxydieren, gemäß der Bruttogleichung



Man trägt das Tetrahydrofuran langsam bei 20-25° in die etwa 8-fache Gewichtsmenge 60-65 %iger Salpetersäure ²⁾ ein, die dabei teilweise zu Stickoxyden nebst etwas Stickstoff und Stickoxydul abgebaut wird, und sorgt durch gutes Rühren und Kühlen für Abführung der ziemlich großen Reaktionswärme (169 Cal/Mol ³⁾). Man läßt noch mehrere Stunden nachoxydieren und kühlt auf unter 15° ab. Die auskristallisierte Bernsteinsäure, etwa 90 % der Gesamtmenge, ist nach dem Abfiltrieren, Waschen und Trocknen genügend rein für weitere Umsetzungen, der Rest kann durch Eindampfen der Mutterlauge und des Waschwassers gewonnen werden. Zweckmäßiger verwendet man jedoch die Mutterlauge nach dem Aufstärken mittels konz. Salpetersäure wieder zu einem neuen Ansatz. Die Gesamtausbeute beträgt auf 100 Gew. Teile reines Tetrahydrofuran (mit ca. 98 % Reingehalt) 143-147 Gew. Teile Bernsteinsäure - 89 - 92 % der Theorie; nebenbei entsteht etwas Oxalsäure

Melld. J. 63156 IV/120 v. 14. 12. 39
 11909 (Dr. Ebel, Dr. Pyzik)

- 1) Die Säure muß, damit die Oxydation "anspringt", stickoxydhaltig sein; evtl. Zugabe von Nitrit erforderlich. Näheres hierüber s.S. 6
 2) von Messungen von Herrn Dr. Schlüter, Analyt. Labor Oppau.

II.) Betriebsversuche.

Die weitere technische Ausarbeitung dieses Verfahrens wurde Oppau übertragen, wo im Adipinsäure-Betrieb Op 125 ein V2A-Rührbehälter von 0,7 cbm Nutzinhalt mit Kühlschlange, Außenberieselung und Absaugung der nitrosen Gase, sowie Steinzeugnutschen und Trockeneinrichtungen zur Verfügung standen. Die im Juni 1940 begonnenen Versuche mit 100 kg-Ansätzen lieferten anfangs sehr unbefriedigende Ausbeuten. Da es mit dem sommerlich warmen Kühlwasser nur gelang, die Oxydationstemperatur auf 35 - 40° zu halten und auch Verkrustungen der Kühlflächen mit auskristallisierender Bernsteinsäure auftraten, wurde zunächst versucht, durch Umpumpen des Reaktionsgemisches durch einen Röhrenbündelkühler eine bessere Kühlung zu erzielen. Die Ausbeute, die anfangs etwa 70 % d.Th. betrug, sank aber hierbei auf 35-40 % ab. ¹⁾ sodaß dieses Verfahren aufgegeben werden mußte.

III.) Laborversuche.

Auf Grund dieser Mißerfolge wurden nun Laborversuche unternommen, um den Einfluß von Temperatur, Dauer und Säurekonzentration auf die Ausbeute an Bernsteinsäure und die Zusammensetzung der Abgase zu ermitteln. Aus der Zusammenstellung der wichtigsten Versuche in Tab. 1 geht hervor, daß folgende Bedingungen erfüllt sein müssen, um eine Ausbeute von über 90 % zu erreichen:

- 1) Oxydationstemperatur unter 25° (Vers. 11, 22, 26). Bei 35-40° (Vers. 7, 24) geht die Ausbeute bereits um 10 % zurück und fällt um weitere 15 % bei 50-55° (Vers. 3). In der gleichen Richtung liegt auch der Einfluß der Temperatur während der Nachoxydation (vergl. Vers. 17 mit 7 und 5).
- 2) Lange Oxydationszeiten (vgl. Vers. 26 mit 1 und 24 mit 7). Der bei der stark herabgesetzten Reaktionsgeschwindigkeit durch langsames Eintragen des Tetrahydrofurans Rechnung tragend, änderte sich die Lösung mit Zwischenprodukten anreichert, die bei der nachfolgenden Nachreaktion führen können. So ergab Vers. 5 beim Abkühlen unmittelbar nach beendetem Eintragen nur ein Drittel der sonst erzielten Ausbeute an Bernsteinsäure, in der Mutterlauge trat aber unter allmählicher Selbsterwärmung eine lebhaft oxydation ein, bei der erst die Hauptmenge an Bernsteinsäure entstand. Wie ein Vergleich der Versuche 22 u. 27 zeigt, kann bei genügend langsamem Eintragen dafür die Nachoxydation entfallen. ¹⁾ wird weiter unten (S. 6-) gegeben.

Tabelle 1.

Vers. Nr.:	HNO ₃ Konzentration i. Gew. %	Oxydationstemperatur °C	Eintragszeit in Min je 50 g Tetrahydrofuran	Dauer und Temperatur der Nachoxydation °C	Gesamtmenge an Bernsteinsäure je 100 g Tetrahydrofuran	Ausbeute in % d. Th. 1)
7	62	35-40°	30	2 Std. bei 35-40°	131	81,5
6	"	"	30	2 " " 50-60	120	74,5
17	"	"	30	2 " " 20-25	140	87
24	"	"	200	1 " " 35-40	135	84
5	"	"	30	sofort abgekühlt	48(+77) 2)	(78)
3	"	50-55	30	1/2 Std. bei 30	107	66,5
11	"	20-25	75	7 " " 20-25	146	91
22	"	"	50	12 " " "	143	89
26	"	"	150	1 " " "	147,5	92
1	"	"	10	1 1/2 " " "	115	71,5
16	80	25-30	70	2 " " 30	136	84,5
12	50	40	30	2 " " 40-50	114	71
13	50	55-60	30	2 " " 55-60	77	48

1) bezogen auf 98%iges Tetrahydrofuran

2) vergl. Text.

- 3.) Säurekonzentration nicht unter 60 %.
Am zweckmäßigsten oxydiert man mit der in einer Vakuumkolonne "vorkonzentrierten" Salpetersäure von 60 - 62 %. Die Anwendung anderer Konzentrationen bietet keinen Vorteil (Vers. 16). Dagegen wird die Bernstein Säurebildung durch niedrigere Säurekonzentration, insbesondere bei höherer Temperatur, sehr stark beeinträchtigt (Vers. 12, 13). Es ist daher durch Anwendung eines großen Säureüberschusses bzw. durch laufende Ergänzung des verbrauchten Oxydationsmittels für Aufrechterhaltung der günstigsten Säurekonzentration zu sorgen.

Die genannten Reaktionsbedingungen wirken sich auch deutlich auf die Zusammensetzung der Abgase aus, wie Tabelle 2 zeigt. Die Analysenmethode ¹⁾ ist kurz folgende: Man läßt die Umsetzung unter Luftausschluß in einem CO₂-Strom vor sich gehen, absorbiert die höheren Stickoxyde (NO₂ + NO) mit konz. Schwefelsäure, deren N-Gehalt dann im Nitrometer bestimmt wird, und mißt die Restgase (N₂ + N₂O) über 50%iger Kalilauge. Den N₂O-Gehalt erhält man mit ausreichender Genauigkeit durch Ausschütteln mit Wasser bis zur Volumenkonstanz; anschließend wird mit Ferrosulfatlösung auf nicht absorbiertes NO geprüft, das ebenso wie der geringe N-Gehalt der verwendeten Kalilauge in der Bilanz als verwertbarer Stickstoff eingesetzt wird. Die so ermittelten Mengen an regenerierbarem und nicht regenerierbarem Stickstoff werden in Beziehung gesetzt zu dem bei der Reaktion verbrauchten Stickstoff, der sich als Differenz der N-Gehalte der Reaktionslösung vor und nach dem Versuch errechnet.

(Nitrometerbestimmung)

Bei Vers. 28 und 29 wurden zur Aufrechterhaltung der Säurekonzentration gleichzeitig mit dem Tetrahydrofuran konz. Salpetersäure zuge tropft. Diese Maßnahme bewirkte zusammen mit der niedrigen Oxydationstemperatur, daß die Salpetersäure fast ausschließlich zu regenerierbaren Stickoxyden abgebaut wurde.

Die folgenden Angaben sind im Bericht von H. Dr. Jagla
"Untersuchungen über die Herstellung von Adipinsäure
durch Oxydation von Cyclohexanol mit Salpetersäure"
(Stichwort: Abg. O, pag. v. 18.3.41) enthalten.