

AMMONTAKLABORATORIUM OFPAU

Hochdruckversuche

Labor-Bericht Nr. 1664
6. Okt. 1941

7371

Dr. Baumeister

Prüfung und Beurteilung von Ausgangs-
produkten für die Paraffinschmierölsyn-
these.

Zurück an
Werkstoffbücherei U.

339-111-2/4

7372
6.Okt. 1941
Dr.Bstr./Gz.

Prüfung und Beurteilung von Ausgangs-
produkten für die Paraffinschmierölsyn-
these.

Übersicht

Die Planung einer Paraffinschmieröl anlage im Jahre 1938 machte es erforderlich, die Frage der Ausgangsmaterialien auf breiter Basis zu prüfen. Bis zum Jahre 1938 lagen im Versuchsbetriebe nur Erfahrungen mit Riebeckschen Weichparaffinen vor. Zunächst sollten in der Pöltitzer Anlage ausländische Paraffine verarbeitet werden, die vorher in der Oppauer Versuchsanlage zur Prüfung gefahren wurden. Gleichzeitig sollten durch eine einfache Laboratoriumsprüfung, Ohne Krackversuche, die brauchbaren Paraffine ermittelt werden. Herrn Dr.Hartmann, Dr.Bertram und Dr.Baumeister entwickelten in der Vakuumsiedeanalyse, bei der in den einzelnen Fraktionen die Dichte und der Anilinpunkt festgestellt wurden, eine geeignete Methode zur schnellen Paraffinprüfung.

Auf Veranlassung der Reichsstellen bzw. der Norddeutschen Mineralölwerke kamen eine größere Anzahl von Paraffinen verschiedenster Herkunft und Qualität zur Untersuchung. Auf Grund der Untersuchungsergebnisse konnten den einzelnen Paraffinlieferanten Vorschläge zur Verbesserung der Paraffine gemacht werden.

Nachdem diese Untersuchungen zu einem gewissen Abschluß gebracht waren, wurde vorliegender Bericht zusammengestellt, um den daran interessierten Stellen - z.B. Reichswirtschaftsministerium - einen Überblick über die Eigenschaften der z.Zt. vorhandenen und auch in nächster Zeit anfallenden Paraffine zu geben.

Auch für andere Synthesen aus Paraffin dürfte diese Zusammenstellung brauchbar sein.

Um Schmieröle höchster Qualität zu erhalten, muß bei der Polymerisation von unverzweigten Monoolefinen mit endständiger Doppelbindung ausgegangen werden. Solche Olefine liegen in den Krackprodukten der drucklosen Krackung von Normal-Paraffinen vor. Die wichtigste Forderung bei der Wahl der Ausgangsparaffine ist die nach ihrer Struktur. In dem Braunkohlenparaffin von Riebeck liegt z.B. ein solches besonders geeignetes Paraffin vor; die anderen untersuchten Braunkohlenparaffine kommen bei genügender Reinheit und geeigneter vorheriger Verarbeitung diesem Paraffin nahe, ebenso die Tieftemperaturhydrierungsprodukte aus Zeitz und Kogasin nebst Fischerzatsch.

Ein Anteil von ca. 20 % schwach verzweigtem Paraffin stört nicht viel, nur wenn Krackprodukte vorhanden sind, die aus einem mehr verzweigten Paraffin stammen, erfolgt deren Polymerisation - vermutlich infolge sterischer Hinderung - nur ungenügend. Die Krackung selbst kann leichter erfolgen, wie bei n-Paraffinen.

Völlig ungeeignet sind Paraffine cyclischen Charakters (Naphthenes); bzw. Paraffin mit naphthenischen Verzweigungen, und solche mit Verunreinigungen von aromatischen Verbindungen. Bei Erdölparaffinen schwankt der Anteil an Naphthenen und Aromaten in weiten Grenzen. Brauchbare Ergebnisse werden nur bei einigen Ausgangsprodukten erhalten. Besonders Erdölgatsche enthalten noch ölige Anteile, die besonders störend wirken. (Siehe auch Tabelle Conradsonteste, Tabelle 41). Bei der Krackung eines Erdölparaffins werden zunächst bei normalen niederen Kracktemperaturen die paraffinischen Anteile herausgekrackt; im Rücklaufprodukt reichern sich die nichtparaffinischen Anteile mehr und mehr an. Eine weitere Spaltung lässt sich erst bei Temperatursteigerung erzielen, wobei aber nicht mehr die gewünschten Olefine erhalten werden. Es treten Diolefine in den Spaltprodukten auf, die beim Polymerisieren verharzen; weiter treten beim Verdampfen der jetzt nur noch wenig Paraffin enthaltenden Anteile im Kreislaufe Verkokungen im Verdampfer und in der Kolonne auf.

Bei solchen Erdölparaffinen hat man die Wahl, entweder nur von raffinierten Produkten (selektive Lösungsmittel und Aluminiumchlorid - Bleicherdebehandlung) auszugehen, oder nach dem Durch-

setzen durch den Verdampfer und vor Eintritt in den Krackofen diese hochsiedenden Produkte abzuziehen. Die Menge des abzuziehenden Rückstandes kann bis zu 50 % betragen und ist für weitere Verwendung als Paraffin wertlos. Außerdem kommen bei dieser Methode immer noch genügend unerwünschte Produkte in den Krackraum und verschlechtern die Olefinqualität.

Bei guten Braunkohlenparaffinen kann dagegen die Krackung bis auf einen Rückstand von 1 % durchgeführt werden.

Aus den verschiedensten Paraffinalysen ist zu ersehen, wie sich in den Krackrückständen die nichtparaffinischen Anteile angereichert haben.

Nach vielen Untersuchungen zeigte es sich, daß in der Vacuumsiedeanalyse eines Paraffins - bei gleichzeitig durchgeföhrter Ermittlung der Dichte und des Anilinpunktes in den einzelnen Fraktionen - eine Methode vorliegt, die es gestattet, weitgehende Schlüsse auf die Verarbeitung zu ziehen.

Die Paraffine sollen keine Anteile unter 300° 760 mm (100° 0,6 mm) enthalten, da diese sonst nach dem Verlassen des Krackofens mit den Olefinen zusammen abgezogen werden; außerdem sind solche niederen Paraffine noch nicht bei den Temperaturen spaltbar, bei denen höhere Paraffine schon gespalten werden. Die Siedegrenze soll nicht viel höher wie über 500° 760 mm (= ca. 250° 0,6 mm) liegen, da in den hochsiedenden meistens hochkondensierte Verbindungen enthalten sind.

Mitunter muß beachtet werden (Dichte und Anilinpunkt !), daß in den niederen Fraktionen Naphthene und Aromaten ebenfalls vorkommen können.

Sehr hochsiedende, wenn auch reine Paraffine sind nicht erwünscht, da sie sich nicht restlos verdampfen lassen und trotz der Gegenwart von überhitztem Wasserdampf nur in Tröpfchenform in den Krackofen übergeführt werden, wo sie zu Verkokungen Anlaß geben können.

Für geeignete Paraffine muß folgendes gefordert werden:

Vacuum-Siedeanalyse 0,6 mm.

Fraktion	Dichten bei 70° nicht über:	Anilinpunkt nicht unter:
150 - 175	0,7650	104
175 - 200	0,7750	110
200 - 225	0,7850	112
225 - 250	0,7950	116
250 - 275	0,8000	120.

In den folgenden Tabellen sind alle Fraktionen für 0,6 mm Vacuum angeführt.

Alle Dichten beziehen sich auf 70° und sind ohne Komma in den Tabellen verzeichnet. Als Maß für die Ölqualität wurde in den Tabellen der mittlere Viscositätsindex gewählt; je höher der Viscositätsindex umso besser ist das Öl bei sonst guten analytischen Daten, die nicht einzeln angegeben sind. (Nähere Angaben finden sich in den bisher herausgegebenen Tätigkeitsberichten Nr. 1 - 12, in denen über Versuche im Oppauer Versuchsbetrieb berichtet wird). Die Zusammenstellung der Tabellen ist geordnet nach Erdölparaffinen, synthetischen Paraffinen und Braunkohlenparaffinen.

Die oben angeführten Erörterungen gelten nicht für die sog. Extrahartparaffine der Fischersynthese; Siedepunkte, Schmelzpunkte und Anilinpunkte liegen sehr hoch. Die Destillation erfolgt bei Normaldruck nur unter Zersetzung. So sieden z.B. bei Schaffgotsch Extrahartwachs fast 50 % über 430° und noch 30 % über 500°. Bei Temperaturen über 400° findet bei derartig langkettigen Paraffinen schon eine Krackung in flüssiger Phase statt. Hierbei wird das Paraffinmolekül gegen die Mitte zu gespalten und ein ziemlich gleich großes Paraffin- und Olefinmolekül erhalten. Gleichzeitig entstehen auch etwas niedere Bruchstücke. Erst anschließend kommt das Paraffin im Krackofen zur eigentlichen Spaltung, wobei auch die zuerst erhaltenen höheren Olefine noch einmal gespalten werden können.

Bei einer Krackung von Paraffin mittleren Molekulargewichts (Braunkohlenparaffin etc.) fallen ca. 30 % Krackgase an (niedere Paraffine und Olefine); bei einer Krackung von Extrahartparaffin

- 5 -

kommen hierzu noch weitere 3 - 7 % Krackgas aus der Verdampferstufe und die Gesamtausbeute an polymerisierbaren, flüssigen Olefinen fällt dementsprechend.

Die im Versuchsbetriebe schon durchgeföhrte Krackung von Schwarzheide Extrahartparaffin verläuft sonst normal.

Ungünstig liegen die Verhältnisse bei der Verarbeitung von Schaffgotsch-Extrahartwachs. Bei der Krackung entstehen mehr niedermolekulare Bruchstücke paraffinischer Natur, die noch in den Siedegrenzen der flüssigen Olefine sieden und teils mit dem Wasserdampf in die Olefinvorlagen übergetrieben werden. Teilweise wurde das Paraffin nicht im Verdampfer gespalten und in flüssiger Form durch die Pumpe in den Krackraum gefördert, wo es ebenfalls in unerwünschter Richtung gespalten wurde.

Schaffgotsch-Paraffin hat gegenüber Schwarzheide-Paraffin noch erheblich mehr höchstsiedende Anteile, auch scheint das ungünstige Verhalten bei der Krackung in der Konstitution dieses Paraffins begründet zu sein.

Allgemeine Richtlinien für Anforderungen an Extrahartparaffine können noch nicht angegeben werden, da noch zu wenig Erfahrungen und Versuche vorliegen.

Aus Labor-Krackversuchen kann nicht ohne weiteres auf die Verhältnisse in der Betriebsapparatur geschlossen werden, da im Laboratorium die Paraffine von oben durch den Krackraum gebracht werden und infolgedessen zwangsläufig verdampft und gespalten werden.

Für einen Betrieb käme auch eine Anordnung in Frage, bei der in einem Verdampfer das hochmolekulare Paraffin im Kreislauf bei ca. 400° umgeführt wird und laufend die Spaltstücke zur weiteren Krackung in der Kolonne abgezogen werden, um zu vermeiden, daß Paraffine in flüssiger Form in den Krackofen gepumpt werden.

Z u s a m m e n f a s s u n g

In vorliegendem Labor-Ber. Nr. 1664 wird auf Grund einer größeren Anzahl von Analysen von Paraffinen verschiedenster Herkunft die Frage der Eignung für die Paraffinschmierölsynthese erörtert.

Erdölparaffine eignen sich nur teilweise, da mitunter ihr Prozentsatz an normalen Paraffinen gering ist. Braunkohleparaffine sind allgemein sehr brauchbar, ebenfalls T.T.H.-Paraffine. Von den sog. Extrahartparaffinen aus der CO-Hydrierung sind bisher nur einige brauchbar zu verarbeiten. Hier müssen noch weitere Erfahrungen gesammelt werden.

Die für jedes Paraffin durchgeführte Vacuum-siedeanalyse mit Ermittlung der Dichte und des Anilinpunktes in den einzelnen Fraktionen gestattet, die Frage der eventuellen Raffination von nicht ganz geeigneten Produkten zu klären.

Zeitraubende Krackversuche sind nicht erforderlich, obwohl sie bei Produkten, die für die Synthese in Frage kommen, durchgeführt werden.

✓ Salomon

Die vorliegenden Arbeiten wurden in der Gruppe Dr. Baumeister in der Zeit von 1938 - 1941 ausgeführt.

Verzeichnis der Tabellen.

A. Erdölparaffine und Gatsche.

Deutsches Petrolatum der Deutschen Vacuum Öl A.G.	Tab.Nr.	1
Deutsches Rohparaffin "	"	2/3
Neutralölgatsch	"	4
Spindelölgatsch	"	5/6
Sonstige Paraffine "	"	7
Paraffingatsch Dollbergen	"	8
Paraffingatsch Winterhall-Salzbergen	"	9
Neutralölgatsch der Nerag - Hannover	"	10
Paraffingatsch "	"	11
Paraffingatsch I der Erdölwerke Wilhelmsburg	"	12
Paraffingatsch II "	"	13
Paraffingatsch der Beskiden-Erdöl-Verarbeitungsgees.	"	14
Paraffine "	"	15
Amerikanisches Petrolatum	"	16
Ausländische Erdölparaffine	"	17/18
B. Tieftemperatur-Hydrierungsparaffine v. Zeitz	"	19/20

C. Extrahartparaffine der Fischer-Synthese.

Extrahartparaffin der Brabag - Schwarzheide	Tab.Nr.	21
Extrahartwachs Schaffgotsch Odertal	"	22
Extrahartparaffin Treibstoffwerk Rheinpreußen	"	23
" " Ruhrbenzin A.G.	"	24
" " Treibstoffwerke Krupp, Wanne	"	25
" " Chem.Werke Essener Steinkohle A.G.	"	26
" " Wintershall A.G., Lützkendorf	"	27
" " Gewerkschaft Viktor, Kastrop - Rawkel	"	28
" " Hoesch A.G. Dortmund	"	29
" " Hoesch A.G., Witten	"	30
" " Fettsgüterwerke Witten	"	31
D. Kerasin, Fischersynthese	"	32

E. Braunkohlenparaffine.

Braunkohlenparaffino "Riebeck"	Tab. 33
" " "Messel"	" 33
Paraffine der Sächsischen Werke A.G. Dresden	" 34
" " Hefrag Wölfersheim	" 35
" " Edoleanu G.m.b.H. Berlin	" 36/37
" " Mineralölzinführ G.m.b.H. Berlin	" 38
" " Mineralölwerke Kositz	" 39
" " Verschen - Weissenfelser Braunkohlen A.G."	40

Deutsches Petrolatum der deutschen Vacuum Öl A.G. Hamburg.

Tab. 1

Dest. Nr.	Ausgangs- produkt	Art der Nachbe- handlq.	Ausb. auf Paraff.	A.P.	d	Vac. Siedeanalyse				Krack- eigensch.	Ausb. an Öl	Visk. Index	Bemerkungen
						°C	%	A.P.	d				
112	v. 8.7.39.	—	—	138	8211	-200	4.4	110	7796	nicht geeignet	—	—	
						200-225	10.5	116	7782				
						225-250	12.7	120	7864				
						250-275	13.7	125	7968				
						275-300	6.4	128	8117				
						Rückst.	52.3	145	8420				

DEUTSCHE TEMPERATURKURVE DER DEUTSCHEN VACUUM-UND OIL-FRACKMÜNZ

Dest.	Ausgangs- produkt	Art der Nachbe- handl.	Ausb. auf Paraff.	A.P.	d	Vae.-Siedeanalyse			Krack- eigensch.	Ausb. an Öl	Visk. Index	Bemerkungen
						°C	%	A.P.				
193	Lab. Nr. 295 "Vacuum" v. d. XII. 39	—	—	723	8161	-200 200-225 225-250 250-275 275-300 Rückst.	13.8 18.8 19.5 12.3 11.4 29.2	104 111 115 119 124 147	7907 7955 8051 8123 8200 8499	nicht geeignet.	—	—
210	Lab. Nr. 295 "Vacuum" "	25% Rückstand durch Destillation abgetrennt Raffination mit Benzol Azeton	ca 50%	718	7935	-200 200-225 225-250 250-275 Rückst.	28.6 16.0 31.2 12.2 12.0	112 116 119 120 127	7731 7817 7943 8080 —	schlecht- geeignet	—	—
211	dasselbe Krackrückst. nach 7 maligem Durchsatz	—	—	90	8217	-150 150-175 175-200 200-225 225-250 Rückst.	25.6 20.6 22.3 12.6 8.3 10.6	65 87 99 105 107 116	7998 8058 8065 8210 8400 8994	—	—	—

180

"Deutsches Isoparaffin oder deutsches vacuum-paraffin aus dem Crude"

Dest. Nr.	Ausgangs- produkt	Art der Nachbe- handlq.	Ausb. auf Paraff	A.P.	d	Vac.-Siedeanalyse				Krack- eigensch.	Ausb. an Öl	Visk. Index	Bemerkungen
						°C	%	A.P.	d				
747	Lab.Nr.7272 "Vacuum"	-	-	726	8152	- 200	17.8	107	7866	nicht geeignet	-	-	
						200-225	17.7	113	7959				
						225-250	12.9	114	8036				
						250-275	12.0	120	8106				
						275-295	11.6	25	8201				
						Rückst.	28.0	746	8449				
754	Lab.Nr.7272 "Vacuum"	25% Rückstand durch Destillation abgetrennt	75%	716	8037	- 200	30.0	107	7899	geht noch zu Kracken	36%	103,	
						200-225	22.4	112	7977				
						225-250	79.5	114	8045				
						250-275	74.5	121	8128				
						275-305	10.9	127	8212				
						Rückst.	7.8	-	-				
760	Lab.Nr.1272 "Vacuum" Krackrückst. von 754 nach 9 maligem Durchsatz	-	-	92	8433	- 150	24.3	65	8244				
						150-175	70.0	83	8272				
						175-200	20.3	92	8275				
						200-225	76.2	95	8444				
						225-250	75.7	102	8530				
						Rückst.	13.5	-	8016				
778	Lab.Nr.7272 "Vacuum"	50% Rückstand durch Destill. abgetrennt	50	714	7968	- 200	29.6	109	7843	noch geeignet	27%	103/105	
						200-225	35.9	115	7946				
						225-250	25.0	120	7985				
						250-265	6.7	123	8034				
						Rückst.	2.8	-	-				
779	Dasselbe nach 6 maligem Durchsatz	-	-	97.5	8006	- 150	21.9	68	7855				
						150-175	76.2	87	7942				
						175-200	22.4	102	7946				
						200-225	24.2	105	8009				
						225-250	77.5	113	8138				
						Rückst.	3.8	-	8522				

-3
-2
-3
-2

Dest. Nr.	Ausgangs- produkt	Art der Nachbe- handlq.	Ausb. auf Paraff.	A.P.	dL	Vac.-Siedeanalyse				Kracke- eigensch.	Ausb. an Öl	Visk.- Index	Bemerkungen
						°C	%	A.P.	dL				
148	Lab. Nr. 1265 "Vacuum"	-	-	103	7203	-200 200-225 225-250 Rückst.	46.7 30.2 19.4 3.7	95 103 109 -	8179 8170 8216 -	nicht geeignet	-	98	
205	dasselbe	Durch Destillation 5% Rückst. abgetrennt Raffination mit Benzol-Aceton	44%	119	7737	-200 200-225 225-250 Rückst.	33.5 38.5 24.5 2.5	114 118 124 -	7664 7732 7827 -	geeignet	x) 27%	117.	x) Ausbeute auf Rohparaffin bezogen
209	dasselbe Krackrückst. nach 15 maligem Durchsatz	"	-	103,5	7845	-150 150-175 175-200 200-225 225-250 Rückst.	27.3 18.3 28.5 9.5 11.8 10.6	76 94 107 112 114 124	7664 7756 7781 7857 7870 8254	-	-	-	
188	Probe v. 6.XII.39 Lab. Nr. 1389 Vacuum	-	-	103	8221	-200 200-225 225-250 250-275 Rückst.	25.9 37.1 20.7 8.3 8.2	93 102 108 112 114	8175 8156 8206 8264 8516	nicht geeignet	-	-	

90
85
80
75

Spindelölgetzsch der deutschen Vacuum Öl A.G. Hamburg

1000.0

Dest. Nr.	Ausgangs- produkt	Art der Nachbe- handl.	Ausb. auf Paraff.	A.P.	d	Vac.-Siedeanalyse				Krack- eigensch.	Ausb. an Öl	Visk. Index	Bemerkungen
						°C	%	A.P.	d				
142	Spindelölgetzsch Lab.Nr. 2796 „Vacuum“	—	—	89	8168	- 150	40.4	79	8200	nicht geeignet	—	—	
						150-175	36.9	90	8118				
						175-200	19.5	98	8121				
						200-225	6.3	104	8240				
						Rückst.	1.4	—	—				
161	derselbe	Destillat bis 226° 0,6 m/m	—	88	8144	- 150	36.0	76	8199	nicht geeignet	—	—	
						150-175	36.5	88	8120				
						175-200	20.0	97	8098				
						200-225	6.5	102	8199				
						Rückst.	1.0	—	—				
164	derselbe nach 8 maligem Durchsatz	—	—	58	9018	- 125	11.5	35	8614				
						125-150	29.4	50	8798				
						150-175	32.9	62	8835				
						175-200	13.2	68	9094				
						200-225	5.0	58	9708				
						Rückst.	8.0	—	1.0794				

70384

Dest. Nr.	Ausgangs- produkt	Art der Nachbe- handlung	Ausb. auf Paraff.	A.P.	d	Vac.-Siedeanalyse				Krack- eigensch.	Ausb. an Ö	Visk. Index	Bemerkungen
						°C	%	A.P.	d				
189	Lab.Nr. 2928 "Vacuum" entölt!	-	-	94	8093	-150° 150-175° 175-200° 200-225° Rückst.	14.8 36.0 29.9 17.3 2.0	75 86 98 107 -	8159 8123 8031 8046 -	nicht geeignet	-	-	
204	Dasselbe entölt!	Destillation Rückstandöl über 175° 0.6% w/v	-	98	8084	-150° 150-175° 175-200° 200-225° Rückst.	8.8 32.5 41.4 16.1 11.2	82 88 100 110 -	8169 8096 8035 8062 -	nicht geeignet	-	-	
206	Dasselbe entölt!	Destillation Rückstandöl über 175° Raffination Benzol-Aceton	-	115	7647	-175° 175-200° 200-225° 225-250° Rückst.	37.7 30.8 23.5 6.0 2.0	110 114 118 124 -	7596 7652 7712 7719 -	geeignet?	-	-	
219	Gesamter entöltter Spindelölgefüll	-	-	113	7724	-175° 175-200° 200-225° 225-248° Rückst.	34.6 33.8 29.4 10.8 7.4	107 112 117 120 -	7666 7682 7746 7829 -	geeignet?	-	-	

6021
6020
6019

Dest. Nr.	Ausgangs- produkt	Art der Nachbe- handlung	Ausb. auf Paraff.	A.P. ol	Vac.-Siedeanalyse				Krack- eigensch.	Ausb. an Öl	Visk. Index	Bemerkungen	
					°C	%	A.P.	ol					
245	Rohparaffin Z von Stacija- Diedzice Nr. 111	-	-	712	8672	214-260 260-300 300-325 325-350	13.1 29.7 25.9 16.9	104 111 116 120	8581 8534 8508 8573	nicht geeignet.	-	-	
						Rückst.	16.0	-	9391				
246	Dasselbe Lab. Nr. 712	-	-	712	8610	215-260 260-280 280-300 300-360	8.2 22.0 34.3 29.5	104 108 113 118	8607 8573 8502 8567	nicht geeignet	-	-	
						Rückst.	5.0	-	-				
247	Lab. Nr. 111	Raffination mit Aluminium- chlorid + Bleicherde	64.2%	723	8460	220-260 260-300 300-325 325-360 Rückst.	6.9 41.0 29.5 13.6 9.0	108 115 126 130 -	8516 8411 8395 8467 8942	nicht geeignet	-	-	
248	Lab. Nr. 712	Raffination mit Aluminium chlorid + Bleicherde	-	720	8443	220-260 260-300 300-325 325-360 Rückst.	15.6 60.0 10.4 10.0 4.0	108 117 124 126 -	8503 8354 8359 8461 9098	nicht geeignet			
249	Paraffin- Mischung Nr. 3129 Diedzice	-	-	710	8441	150-200 200-225 225-250 250-275 275-300 Rückst.	17.0 10.8 16.7 24.6 21.3 10.0	107 111 111 109 113 107	9815 8006 -8272 8302 8579 9068	nicht geeignet.			

0082

Dest. Nr.	Ausgangs- produkt	Art der Nachbe- handl.	Ausb. auf Paraff.	A.P.	ol	Vorr. - Siedeanalyse				Knick- eigensch.	Ausb. an Öl	Visk. Index	Bemerkungen
						°C	%	A.P.	ol				
230	Gatsch Nr. 363/40 v. 26.4.40. Farbe: dunkel	—	—	76	8871	158-200 200-250 250-300 300-350 Rücksl.	10.2 29.1 25.7 13.0 22.0	72 92 103 107 —	8704 8630 8652 8839 9449	ungeeignet	—	—	

7
220
1887

Dest. Nr.	Ausgangs- produkt	Art der Nachbe- handlq.	Ausb. auf Paraff.	A.P.	d	Vac.-Siedeanalyse				Krack- eigensch.	Ausb. an Öl	Visk. Index	Bemerkungen
						°C	%	A.P.	ol				
169	Gatsch Wintershall xi/1939	—	—	95	8137	- 150 150-175 175-200 200-225 225-260 Rückst.	23.8 15.4 11.6 18.2 19.3 7.7	85 94 93 107 104 —	7942 8005 8084 8230 8369 8482	nicht geeignet	—	—	
172	glesselbe Fraktion 150-275°	Destillation	—	96	8126	- 150 150-175 175-200 200-225 225-255 Rückst.	22.4 19.2 15.8 20.8 18.6 3.2	85 93 97 101 103 108	7946 7994 8076 8129 8322 8470	nicht geeignet	—	—	
173	glesselbe Fraktion 150-175	Raffination mit Benzol- Aceton.	?	77	7720	- 175 175-200 200-225 225-250 250-268 Rückst.	12.2 34.8 21.0 20.0 11.0 7.0	107 111 113 120 123 —	7571 7640 7725 7819 7925 —	vernünftig geeignet.	—	—	

82
83
84
85

Naturraffinat aus der "Mercury" Raffinerie

Dest. Nr.	Ausgangs- produkt	Art der Nachbe- handlung	Ausb. auf Paraff.	A.P.	d	Vac.-Siedeanalyse				Krack- eigensch.	Ausb. an Ö	Visk. Index	Bemerkungen
						°C	%	A.P.	ol				
235	Lieferung Mai 1940	-	-	118	7865	162-200	18,0	110	7763	gut	46%	112	Krackung im Versuchsbetrieb.
						200-225	47,8	116	7889				
						225-248	29,4	121	7929				
						Rückst.	4,8	124	8047				
239	Krack- rückstand 7,76%	-	-	92	8040	100-125	6,5	74	7878				
						125-150	21,5	82	7945				
						150-175	26,3	84	8005				
						175-200	27,6	97	8015				
						200-220	10,1	111	8076				
						Rückst.	8,0	107	8672				
250	Lieferung Mai 1940	Raffination mit Aluminium- chlorid und Blächerde	94%	118	7856	163-200	22,3	112	7753				
						200-225	40,0	117	7779				
						225-253	31,7	121	7931				
						Rückst.	6,0	125	8086				

6826

Taraffingarten der "Worley" Hannover

Dest. Nr.	Ausgangs- produkt	Art der Nachbe- handl.	Ausb. auf Paraff.	A.P.	d	Vac.-Siedeanalyse				Krack- eigensch.	Ausb. an Ö	Visk. Index	Bemerkungen
						°C	%	A.P.	d				
98	Paraffingatsch v. II. V. 39.	-	-	90	8147	-150 150-175 175-200 200-225 Rückst.	25,2 41,0 22,3 9,0 2,5	76 89 98 104 -	8168 8114 8105 8249	nicht geeignet	-	-	
100	Maschinenöl- gatsch	-	-	108	8157	-150 150-175 175-200 200-225 225-275 Rückst.	4,4 9,6 18,2 29,2 34,9 5,0	86 94 102 105 112 -	8032 8052 8040 8119 8233	nicht geeignet	-	-	
101	Spinolölgatsch	-	-	93	7996	-150 150-175 175-200 200-225 Rückst.	38,8 32,0 78,7 70,5 2,0	87,5 94 99,5 102,5 -	7915 7949 8012 8312 -	nicht geeignet	-	-	
120	Weichparaffin aus Zylinderöl- gatsch VIII. 39	-	-	113	8452	-225 225-250 250-275 275-300 300-318 Rückst.	3,5 4,2 9,6 28,3 74,0 40,4	100 108 109 111 116 120	8122 8246 8321 8472 8457 8622	nicht geeignet	-	-	
190	Paraffin aus Zylinderölgatsch mit Bleicherden u. Fürfirrol- raff.	-	-	734	8164	-275 275-298 Rückst.	23,7 21,8 54,5	728 733 739	8024 8109 8222	nicht geeignet	-	-	7 6 6

Dest. Nr.	Ausgangs- produkt	Art der Nachbe- handlung	Ausb. auf Paraff.	A.P.	d	Vac-Siedeanalyse				Krack- eigensch.	Ausb. an Öl	Visk- Index	Bemerkungen
						°C	%	A.P.	d				
292	Gatsch I v. 8.I.41.	—	—	98	8152	109-150	17,6	80	7942	nicht geeignet	—	—	
						150-175	38,6	93	7975				
						175-200	31,3	100	7998				
						200-225	12,0	103	9128				
						225-241	5,5	105	8330				
						Rückst.	5,0	107	—				
293	dasselbe	75 % mildere Anteile durch Destillation abgetrennt	84,2%	98	8059	135-175	44,6	92	7968	nicht geeignet	—	—	
						175-200	24,8	94	7999				
						200-225	13,7	97	8142				
						225-250	7,9	108	8346				
						Rückst.	9,0	106	—				
294	dasselbe	Weiter- raffination mit Aceton	62,5%	104,5	7914	129-175	44,6	99,5	7792	nicht geeignet	—	—	
						175-200	26,2	106	7861				
						200-225	13,4	108	7981				
						225-241	7,8	111,5	8178				
						Rückst.	8,0	113,5	8472				
299	dasselbe	Weiter- Abtrennung des hochsied. Rückstandes durch Destillation	57,5%	104,5	7859	119-175	48,5	100	7465	nicht geeignet	—	—	
						175-200	27,4	105	7840				
						200-225	14,7	108,5	7967				
						225-250	7,4	110,5	8230				
						Rückst.	2,0	—	—				
302		Weiter- Raffination mit Aluminium- chlorid + Bleicherde	55,4%	107	7824	136-175	37,3	102	7439	geht nicht	26,7 x1	110	bezogen auf Ausgangs-Rohprodukt.
						175-200	41,4	108	7784				
						200-237	17,3	112	7974				
						Rückst.	4,0	111	8492				

162
169

Dest. Nr.	Ausgangs- produkt	Art oder Nachbe- handlg.	Ausb. auf Paraff.	A.P.	d	Vac.-Siedeanalyse				Krack- eigensch.	Ausb. an Öl	Visk. Index	Bemerkungen:
						°C	%	A.P.	d				
223	Probe v. 4. III. 1940	-	-	113	8474	-225 225-250 250-275 Rücksl.	15.8 21.9 23.3 39.0	95 104 104 119	8268 8350 8482 8631	nicht geeignet	-	-	
284	Probe vom Nov. 1940	-	-	106	8539	-	-	-	-	nicht geeignet.	-	-	

7
26.9.40

Dest. Nr.	Ausgangs- produkt	Art der Nachbe- handlg.	Ausb. auf Paraff.	A.P.	d	Vac.- Siedeanalyse				Krack- eigensch.	Ausb. an Öl	Visk. Index	Bemerkungen
						°C	%	A.P.	d				
237	Gatsch Zakorzany V. 1. VI. 1940	-	-	97	80.32	62-125	7.2	63	8048	nicht geeignet	-	-	
						125-150	7.8	95	8037				
						150-175	23.9	90	8036				
						175-200	31.9	101	8005				
						200-225	22.2	109	8107				
						Rückst.	7.0	111	8285				
240	dasselbe Destillation um Rückst. abzutrennen	Destillation	90%	99	8081	90-125	5.1	68	8246	nicht geeignet	-	-	
						125-150	10.8	82	8179				
						150-175	27.2	93	8006				
						175-200	26.5	102	8002				
						200-225	22.4	109	8058				
						Rückst.	8.0	-	8408				
241	dasselbe	Destillation und Raffination mit Aluminium- chlorid u. Bleicherde	?	101	7996	90-125	3.9	79	8135				
						125-150	9.0	86	8009				
						150-175	21.5	97	8076				
						175-200	38.2	105	8110				
						200-220	15.7	111	8124				
						Rückst.	11.7	107	8401				
251	Krackrückst. nach 12 maligem Durchsatz von obigem Paraffin	-	-	65	9017	75-125	5.7	50	8371				
						125-150	1.8	52	8598				
						150-175	18.8	63	8666				
						175-200	29.0	73	8802				
						200-235	19.7	76	9285				
						Rückst.	25.0	-	10113				

66
67
68
69

Dest. Nr.	Ausgangs- produkt	Art der Nachbe- handlg.	Ausb. auf Paraff.	A.P.	d	Vac.-Siedeanalyse				Krack- eigensch.	Ausb. an Öl	Visk. Index	Bemerkungen
						°C	%	A.P.	d				
225	Paraffin aus Glinik- Mariampolski 48-50° v. 19. III. 40	-	-	115	7681	157-175	14.9	109	7591	schr geb	ca 55	128	
						175-200	54.4	115	7679				
						200-220	23.7	119	7746				
						Rückst.	9.0	124	7871				
231	Paraffin Glinik 50/52° v. 9. IV. 40.	-	-	116	7693	157-175	10.8	110	7677				
						175-200	48.2	114	7655	gut	gut	gut	
						200-225	33.0	120	7743				
						Rückst.	8.0	126	7853				
233	Krackrückst. nach 11 maligem Durchsatz Paraffin Glinik 48-50°	-	-	105	7827	97-150	10.4	92	7649				
						150-175	23.4	99	7646				
						175-200	27.7	110	7712				
						200-230	13.5	114	7854	-	-	-	
						Rückst.	25.0	129	8152				

—
G.S.
G.G.
Haus

Dest. Nr.	Ausgangs- produkt	Art der Nachbe- handlg.	Ausb. auf Paraff.	A.P.	el	Vac.-Siedeanalyse				Krack- eigensch.	Ausb. an Öl	Visk. Index	Bemerkungen
						°C	%	A.P.	el				
	Petrolatum Beaumont 85,52% C 14,12% H 0,098% S	—	—	133	—					schlecht	48%	103	
	Barrisol- Petroleum 85,57% C 14,34% H 0,12% S Hüll. Gew. ca 420.	Ölgehalt 30%	—	130	8164					schlecht	50%	108	

667
51

Dest. Nr.	Ausgangs- produkt	Art der Nachbe- handlung.	Ausb. auf Paraff.	A.P.	d	Vac.-Siedeanalyse				Krack- eigensch.	Ausb. an Öl	Visk. Index	Bemerkungen
						°C	%	A.P.	d				
	Crude Scale Wax	Ölgehalt ca 3%			7720					grkt	über 55%	120	Betriebskrackung
	84.04% C 14.70% H unter 0.01% S	Molekular- gew. 315				0.1%				-	-	-	
	High Slack Wax			114	7840	109-171	25,0	105		11. grkt	52%	117/119	Betriebskrackung
		Mol. Gew. 265				171-191	25,0	114		-	-	-	
						191-207	25,5	117,5		-	-	-	
						207-231	25,5	122		-	-	-	
	Sweater Oil	Mol. Gew. 285				-172	25,0	105		grkt	52%	119/120	Betriebskrackung.
	83.95% C 14.60% H 0.039% S.	Ölgehalt 74%	—	111,5		172-190	25,0	111		-	-	-	
						190-200	25,0	114		-	-	-	
						200-316	25,0	117		-	-	-	

9681

Dest. Nr.	Ausgangs- produkt	Art der Nachbe- handlbg.	Ausb- auf Paraff.	A.D.	%	Vac.-Siedeanalyse				Krack- eigensch.	Ausb. an Öl	Visk.- Index	Bemerkungen
						°C	%	A.P.	d				
—	Original Slack-wax Sweater Oil 2:1	—	—	713	7887	150-175	13,4	97	7916	21. grü	53%	116/118	Betriebskracking
						175-200	24,5	108	7797				
						200-225	37,2	114	7857				
						225-350	21,9	120	7943				
						Rückst.	3,0	—	—				
117	Krackrückst. ca. 15%	—	—	704	8302	-150	4,0	77	8124				
						150-175	25,7	87	8164				
						175-200	31,8	99	8165				
						200-225	20,4	104	8282				
						225-250	11,3	106	8552				
						Rückst.	6,8	—	9268				
131	dasselbe, Krackrückst.	Raffination mit H_2SO_4 (vacuum)	2	707	8037	-150	7,0	79	7983	ungeeignet	—	—	—
						150-175	22,6	90	8018				
						175-200	30,6	102	7954				
						200-225	25,4	110	7992				
						225-250	17,5	113	8098				
						Rückst.	2,2	103	8937				

1037



Low-temperature-Hydration Paraffine Zeitz

Dest. Nr.	Ausgangs- produkt	Art der Nachbe- handlung	Ausb. auf Paraff.	A.P.	d	Vac.-Siedeanalyse				Krack- eigensch.	Ausb. an Öl	Visk. Index	Bemerkungen:
						°C	%	A.P.	d				
252	Brabag Paraffin aus Zeitz v. 7.8.40.	-	-	115	7843	- 180	12.9	109	7866	-	-	-	nur nach Raffination geeignet
						180-200	24.6	111	7841				
						200-225	39.7	115	7820				
						225-246	17.8	119	7846				
						Rückst.	5.0	123	7969				
254	dasselbe Paraffin	Raffination mit Aluminium- chlorid u. Bleicherde	94%	115	7812	88-175	10.6	104	7810	geeignet	-	-	teilweise geeignet
						175-200	53.0	112	7803				
						200-225	24.2	117	7817				
						225-235	4.7	122	7860				
						Rückst.	2.5	129	-				
311	Hydrierter Zeitzer Gatsch v. 25. II. 41.	-	-	120	7737	140-175	3.7	108	7746	-	-	-	geeignet!
						175-200	17.8	115	7662				
						200-225	51.6	120	7721				
						225-260	25.9	124	7785				
						Rückst.	7.0	-	-				

23
68
88

Dest. Nr.	Ausgangs- produkt	Art der Nachbe- handlsg.	Ausb. auf Paraff.	A.P.	d	Vac.-Siedeanalyse				Krack- eigensch.	Ausb. an Öl	Visk. Index	Bemerkungen
						°C	%	A.P.	d				
85	T.T.H. Paraffin 1939	-	-	115	7775	120-145	14.6	103	7740	21. gut		115	Im Versuchsbetriebe gekrackt
93	Krackrückst. obigen Paraffins 6.5%	-	-	103	7913	150-175	24.8	82	7877	nicht mehr geeignet!	-	-	
242	T.T.H. Paraffin Lieferung Juni 1940	-	-	117	7743	150-175	26.1	97	7892				
						175-200	24.6	107	7915				
						200-225	16.6	113	7998				
						225-250	4.9	116	8255				
						Rückst.	3.0	-	-				
243	T.T.H. Paraffin Lieferung Juni 1940 7.5 Tö.	Raffination mit Aluminium- chlorid u. Bleicherde	93%	119	7739	150-175	5.7	108	7594				Im Versuchsbetrieb gekrackt
						175-200	20.0	115	7678				
						200-225	51.4	119	7734	grün!			
						225-250	26.9	122	7815				
						Rückst.	6.0	129	7958				
273	Krackrückst. T.T.H. Paraffin aus Betrieb 4.2 %	-	-	107	7997	150	7.2	87	7558				Krackrückstand aus Versuchsbetrieb.
						150-175	20.3	95	7690				23
						175-200	35.8	106	7739				69
						200-225	19.5	114	7781				66
						225-250	15.3	118	7872				22
						Rückst.	7.9	-	-				

Dest. Nr.	Ausgangs- produkt	Art der Nachbe- handlung	Ausb. auf Paraff.	A.P.	d	Var.-Siedeanalyse				Krack- eigensch.	Ausb. an Öl	Visk. Index	Bemerkungen
						°C	%	A.P.	Öl				
268	Extrahart- paraffin Probe v. IV/1940	—	—	734	7846	164-225	17,1	118	7710	gut	ca 54%	715	Laborversuch
						225-250	25,2	125	7764				
						250-300	8,0	128	7804				
						300-325	20,9	134	7848				
						325-350	7,4	139	7968				
						350-375	21,4	158	8016				
314	Extrahart- paraffin 15 To Lieferg. Mai 1941	—	—	731,5	7859	150-225	13,2	114	7695	gut	ca 48%	718/719	Betriebskrackung verläuft gut
						225-250	2,5	124	7797				
						250-300	26,3	129,5	7864				
						300-325	9,4	136	7926				
						325-360	11,7	142	7963				
						360-375	3,0	150,5	8130				
323	Krackrück- stand von 15 To Krackung 1,23% Rückstand	—	—	704	7906	114-150	14,9	81	7699	—	—	—	Bromzahl des Krack- rückstandes = 30
						150-200	3,5	93	7830				
						200-250	33,2	111	7930				
						250-281	10,3	123	8071				
						Rückst.	4,0	129	8500				
340	Extrahart- paraffin für Noroloi Mineralöl- Werke Lagernd. Probe v. VIII/41.	—	—	733	7840	132-200	5,8	110	7688	—	—	—	Produkt ist noch besser wie bei Analyse Nr 314
						200-250	41,5	122	7759				
						250-300	38,0	129	7849				
						300-340	17,7	140	7952				
						Rückst.	5,0	157	8132				

2400

Dest. Nr.	Ausgangs- produkt	Art der Nachbe- handlg.	Ausb. auf Paraff.	A.P. ol	Vac.-Siedeanalyse				Krack- eigensch.	Ausb. an Öl	Visk. Index	Bemerkungen	
					°C	%	A.P.	ol					
272	Extrahart- wachs <u>II/1940</u>	-	-	121	7660	45-125	13,3	83	7226	nicht genau zu ermitteln.	33%	116	
						125-150	11,5	96	7480				
						150-175	14,3	104	7581				
						175-200	11,3	111	7643				
						200-250	20,3	119	7746				
						Rückst.	29,3	121	7864				
238	Extrahart- wachs <u>15-To Lief erg.</u> <u>Schmelzpunkt 97°</u> <u>Juli/1941.</u>	-	-	137	7919	157-225	11,4	114	7765	Krackung mehr abgebrochen werden.	?		In der Krackstufe kaum zu verarbeiten. Schr. hochsiedendes Paraffin Plefine sind wie frei von Paraffin zu hoch siedende Konstitution des Paraffins eine andere wie Schwefelideparaffin.
						226-250	19,3	120	7787				
						250-300	30,9	129	7872				
						300-325	12,4	131	7939				
						Rückst.	26,0	155	8071				

1401

Dest. Nr.	Ausgangs- produkt	Art der Nachbe- handlg.	Ausb. auf Paraff.	A.P.	d	Vac.-Siedeanalyse				Krack- eigensch.	Ausb. an Öl	Visk. Index	Bemerkungen
						°C	%	A.P.	d				
269	Extrahart- Paraffin Probe v. IX/1940	-	-	132	7889	158-225	12,5	109	7705	?	44%	115	Krakeigenschaften konnten in Laborapparatur für diese hochsiedende Paraffin nicht ermittelt werden!
326	Extra-hart- paraffin Probe vom V. 1941	-	-	140,5	7912	134-200	11,7	107	7714	-	-	-	Krakeigenschaften müssen erst im Versuchsbetrieb ermittelt werden!

7402

Dest. Nr.	Ausgangs produkt	Art der Nachbe- handlg.	Ausb. auf Paraff.	A.P.	d	Vac.-Siedeanalyse				Krack- eigensch.	Ausb. an Öl	Visk. Index	Bemerkungen
						°C	%	A.P.	d				
271	R.B. Hartparaffin raffiniert Probe v. II. 1940	-	-	139	7886	180-225	6.9	715	7695	-	c. 35%	115/116	Krakkeigenschaften müssen noch ermittelt werden.
330	R.B. Rohhartparaffin 1. Partie Probe v. 13. VI. 41	-	-	738	7928	225-250	15.4	725	7778	-	-	-	-
						250-275	27.2	729	7834				
						275-325	35.9	738	7915	-	-	-	
						325-360	26.5	742	7930				
						Rückst.	5.0	763	8148				
342	Extraktions- hartparaffin Probe vom 22.8.41.	-	-	736	7909	169-225	13.0	713	7735	-	-	-	-
						225-280	15.2	721	7785				
						280-302	34.0	730	7854	-	-	-	
						302-340	22.8	739	7956				
						Rückst.	15.0	759	8092				
343	R.B. Hartparaffin 10 To Lieferg. v. 30.7.41	-	-	737,5	7904	168-225	9.2	713	7717	-	-	-	ist noch nicht verarbeitet.
						225-250	21.2	721	7791				
						250-280	35.1	729	7879	-	-	-	
						300-350	20.5	740	7972				
						Rückst.	14.0	759	8101				
333	R.B. Rohhartparaffin 2. Partie Probe v. 12.6.41	-	-	738	7919	179-225	17.2	718	7752	-	-	-	7 805 83
						225-250	13.7	725	7796				
						250-300	27.7	732	7874	-	-	-	
						300-355	23.4	738,5	7952				
						Rückst.	18.0	761	8177				

Dest. Nr.	Ausgangs- produkt	Art der Nachbe- handlg.	Ausb. auf Paraff.	A.P.	d	Vac.-Siedeanalyse				Krack- eigensch.	Ausb. an Öl	Visk. Index	Bemerkungen
						°C	%	A.P.	d				
319	Paraffin a hell	—	—	126	7783	143-175	17,7	106	7580	—	—	—	Das Produkt ist hasserhaltig!
						175-200	17,6	111	7656	—	—	—	
						200-250	32,3	120	7479	—	—	—	
						250-300	20,3	132	7840	—	—	—	
						300-353	19,1	144	7965	—	—	—	
						Rückst.	2,0	159	8084	—	—	—	
327	Paraffin b dunkel	—	—	133	7688	—	—	—	—	—	—	—	Destillationsanalyse nicht möglich - bei Temperaturen über 280° Koks (Kontakt?) abscheidung teilweise Spaltung.

7404

Dest. Nr.	Ausgangs- produkt	Art der Nachbe- handlg.	Ausb. auf Paraff.	A.P.	d	Vac.-Siedeanalyse				Krack- eigensch.	Ausb. an Öl	Visk. Index	Bemerkungen
						°C	%	A.P.	d				
324	Probe Mai 1941	-	-	136	7883	133-225	72,0	718	7714				Krackeigenschaften wurden nicht ermittelt wurden.
						225-250	18,5	726	7819				
						250-275	28,9	729	7835				
						275-300	11,2	736	7854				
						300-360	26,4	742	7951				
						Rückst.	3,0	760	8006				

7405

Dest. Nr.	Ausgangs- produkt	Art der Nachbe- handlq.	Ausb. auf Paraff.	A.P.	d	Vac.-Siedeanalyse				Krack- eigensch.	Ausb. an Öl	Visk. Index	Bemerkungen
						°C	%	A.P.	d				
325	Probe vom Mai '41	—	—	139	7861	72-200	13,3	109	7585	—	—	—	Krakeigenschaften müssen noch ermittelt werden.
						200-250	20,0	126	7798				
						250-300	34,8	133	7869				
						300-350	20,9	146	7976				
						350-363	4,0	150	8022				
						Rückst.	7,0	163	8259				

7406

Dest. Nr.	Ausgangs- produkt	Art der Nachbe- handlg.	Ausb. auf Paraff.	A.P.	d	Vac.-Siedeanalyse				Krack- eigensch.	Ausb. anÖl	Visk- Index	Bemerkungen
						°C	%	A.P.	d				
328	Paraffinprobe vom Mai 1941.	—	—	134	7841	—	—	—	—	—	—	—	Vakuumdestillation nicht möglich, da bei 240° Zersetzung auftritt
337	15 To Lieferung vom August 1941.	—	—	730	7830	106-200	13,0	109	7617	—	—	—	Wird Ende Sept. 1941 verarbeitet.

2076

Dest. Nr.	Ausgangs- produkt	Art der Nachbe- handlg.	Ausb. auf Paraff.	A.P.	d	Vac.-Siedeanalyse				Krack- eigensch.	Ausb. an Öl	Visk. Index	Bemerkungen:
						°C	%	A.P.	d				
329	Roh-Hart- paraffin 1. Partie Prober. 13.6.41.	—	—	137	7938	165-225 225-253 Rückst.	78,6 23,4 58,0	114 123 144	7763 7824 7959	—	—	—	vollständige Destillation nicht möglich, da Zersetzung auftritt.
334	Roh-Hart- paraffin 2. Partie Prober. 13.6.41.	—	—	136	7894	173-225 225-250 250-300 300-310 Rückst.	78,8 14,0 33,2 7,0 27,0	117 122 131 136,5 154	7738 7795 7847 7942 8052	—	—	—	ab 310° tritt Zersetzung auf.
341	Paraffin- Probe v. 13.8.41.	—	—	136	7895	143-225 225-250 250-300 300-315 Rückst.	75,3 16,9 34,1 78,7 15,0	118,5 125,5 132 138 156	7731 7799 7875 7946 8080	—	—	—	ab 315° tritt Zersetzung auf.

8058

Dest. Nr.	Ausgangs- produkt	Art der Nachbe- handlg.	Ausb. auf Paraff.	A.P.	d	Vac.-Siedeanalyse				Krack- eigensch.	Ausb. an Öl	Visk. Index	Bemerkungen:
						°C	%	A.P.	d				
331	Rohhartwachs 1. Partie Probe v. 13.6.41.	—	—	136	7690	210-250	15,3	127	7828	—	—	—	Bei der Destillation über 350° teilw. Zersetzung.
						250-300	33,7	132	7858				
						300-355	34,0	142	7929				
						Rückst.	17,0	154	8111				
332	Rohhartwachs Probe v. 13.6.41.	—	—	140	7922	205-250	37,7	123	7781	—	—	—	Bei der Destillation über 340° teilweise Zersetzung.
						250-295	16,0	128	7834				
						295-325	26,2	137	7909				
						325-350	9,7	144	7973				
						Rückst.	17,0	156	8069				
335	Rohhart- paraffin Probe vom 13.6.41. 1. Partie	—	—	137,5	7938	187-250	26,3	123	7787	—	—	—	
						250-275	19,5	129	7829				
						275-300	14,7	135	7884				
						300-348	18,6	141	7940				
						Rückst.	21,0	159	8066				

6072

Dest. Nr.	Ausgangs- produkt	Art der Nachbe- handlq.	Ausb. auf Paraff.	A.P.	d	Vac.-Siedeanalyse				Krack- eigenesch.	Ausb. an Öl	Visk. Index	Bemerkungen:
						°C	%	A.P.	d				
279	Hartparaffin Probe X/49. Schmelzpt. 101°	—	—	ca 156	7894	195-250	12,6	122	7716	—	—	—	Das Ausgangsprodukt ist z.T. dunkel, unraffiniert. Siedepunkte zu hoch. des Paraffins.
						250-275	17,7	129	7768	—	—	—	
						275-300	16,5	132	7825				
						300-350	26,4	141	7889				
						Rückst.	26,8	—	8106				

2410

Dest. Nr.	Ausgangs- produkt	Art der Nachbe- handlq.	Ausb. auf Paraff.	A.P.	ol	Var.c.- Siedeanalyse				Krack- eigenseh.	Ausb. an Öl	Visk- Index	Bemerkungen
						°C	%	A.P.	ol				
732	Kogasin	-	-	102	7528	- 150 150-175 175-200 200-225 Rückst.	42,8 24,5 15,9 14,2 2,6	93 104 110 118 123	7362 7564 7643 7719 7934	gut.	-	-	noch zu niedrig siedende Anteile vorhanden, die beim Kracken in das Olefinstillat kommen.
728	Kogasin über 280° 760 m/m Destillation schlecht durchgeführt noch niedrig siedende Anteile im Rückst.	Destillation bis 280° 760 m/m Destillation schlecht durchgeführt noch niedrig siedende Anteile im Rückst.	74,5	108	7593	- 150 150-175 175-200 200-225 225-238 Rückst.	36,9 25,1 21,0 12,3 3,7 7,0	98 107 114 119 123 -	7465 7593 7644 7734 7852 -	x)	49%	117	* bezogen auf höhersiedenden Anteil.

7411

Dest. Nr.	Ausgangs- produkt	Art der Nachbe- handlg.	Ausb. auf Paraff.	A.P.	d	Vac.-Siedeanalyse				Krack- eigensch.	Ausb. an Öl	Visk. Index	Bemerkungen:
						°C	%	A.P.	d				
207	Weichparaffin Riebeck 42° Molekulargew. 263	-	-	107	7640	- 745° 175-200 200-225 Rückst.	50,5 36,0 12,5 1,0	105 110 113 -	7571 7673 7768 -	schr güt	c 55%	120	
226	Hartparaffin Gewerkschaft Messel, Darmstadt	-	-	113,5	7688	152-175 175-200 200-225 Rückst.	17,0 50,3 25,7 7,0	109 113 117 118,5	7597 7665 7765 7825	schr güt	voraussichtl gut	gril	
208	Krackrückstand Weichparaffin Riebeck ca 3%	-	-	103	7790	- 745° 175-200 200-235 Rückst.	59,2 32,2 9,0 8,6	98 106 108 124	7660 7767 8032 8209	-	-	-	
94	Krackrückst. Weichparaffin Riebeck: 3,6%	-	-	103	7683	- 150 150-175 175-200 200-225 Rückst.	27,2 38,1 22,7 10,0 2,0	96 104 107 109 -	7585 7620 7710 7922 -	-	-	-	

7412

Paraffine der Aktiengesellschaft Sächsische Werke, Dresden

1930.07

Dest. Nr.	Ausgangs- produkt	Art der Nachbe- handlung:	Ausb. auf Paraff.	A.P.	d	Vac.-Siedeanalyse				Krack- eigensch.	Ausb. an Öl	Visk. Index	Bemerkungen
						°C	%	A.P.	d				
305	Leichter Schnithaus A.S.W. Teer (Destillat)	-	-	101	7590	135-150	45,6	99	7486	-	-	-	enth. noch zu viel niedrig siedende Anteile somit brauchbar.
306	Destillations- rückstand aus A.S.W.-Teer	-	-	103	7880	140-175	76,6	703	7636	-	-	-	brauchbar nach Entfernung von hochsiedenden Anteilen.
307	Gesamtparaff.	-	-	110	7720	175-195	18,2	703,5	7539	-	-	-	brauchbar nach Entfernung von hochsiedenden Anteilen.
308	Tafelparaffin	-	-	116	7710	150-175	9,4	710,5	7577	-	-	-	gut brauchbar
						175-200	28,6	712,5	7626	-	-	-	
						200-225	50,8	717	7687	-	-	-	
						225-250	18,8	720	7973	-	-	-	
						Rückst.	-	-	-	-	-	-	
	Alle 4 Paraffine zusammengegeben und gekräkt Gesamt-Krautsprodukt auf Öl verarbeitet.									normal	-	114	zur weiteren Untersuch. zu wenig Produkte vorhanden. az ca ca

Paraffin der Heftrag. Stromkonken-Schmelzkraftwerk, Wolfersheim i. Oberhessen.

Taf. 35

Dest. Nr.	Ausgangs- produkt	Art der Nachbe- handlung	Ausb. auf Paraff	A.P.	d	Vac.-Siedeanalyse				Krack- eigensch.	Ausb. anbi	Visk. Index	Bemerkungen
						°C	%	A.P.	d				
310	Heftrag Paraffin v. 3. III. 41.	—	—	108,5	7749	147-175	11,3	106	7676	—	—	—	Erst nach Entfernung des hochsiedenden Anteils brauchbar.
						175-200	28,6	109,5	7664				
						200-225	38,7	111,0	7858				
						225-245	15,4	107	7903				
						Rückst.	5,0	104	8180				
312	Heftrag Paraffin vom 3. III. 41.	Reffination mit Aluminium chlorid u. Bleicherde	—	115,7	?	140-175	14,0	108	—	—	—	—	ebenso.
						175-200	31,0	112	—				
						200-225	26,3	114,5	7761				
						225-246	18,6	115,5	7868				
						Rückst.	9,3	134	8400				
336	Verbessertes Gesamt- paraffin aus Still-Heftrag- Destillat IV (bei -50 entfölt)	—	—	112,5	7744	126-200	43,2	112	7648	—	—	—	brauchbar, jedoch besser, wenn 4% Rückstand entfernt werden.
						200-225	39,0	113	7756				
						225-253	11,3	111	7859				
						Rückst.	4,0	108,5	8104				

7
11

Paraffine der Esso-Ges.m.b.H. Berlin

100.30

Dest. Nr.	Ausgangs- produkt	Art der Nachbe- handlg.	Ausb. auf Paraff.	A.P.	d	Vac.-Siedeanalyse				Kreick- eigensch.	Ausb. an öi	Visk. Index	Bemerkungen
						°C	%	A.P.	d				
276	Tafelparaffin aus Mineralöl	-	-	121	7755	782-205 205-225 225-250 250-275 über 275	23,7 32,5 25,4 10,9 1,2	117,5 121 125 129 -	7684 7729 7788 7813 -	gut	mindestens 47%	113	Lub I + Lub II wurden zusammen im Verhältnis 1:1 verarbeitet
274	Tafelparaffin aus Mineralöl	-	-	128	7825	180-225 225-250 250-275 über 275	22,2 41,4 29,9 10,5	120 126 131 136	7732 7813 7873 7984	gut			Verarbeitung zusammen mit Lub I.
275	Tafelparaffin aus Mineralöl	-	-	139	7772	200-235 235-300 300-325 325-350 Rückst.	17,6 28,0 33,1 27,3 3,5	130 135 139 145 151	7789 7894 7997 8012 8032	voraus- sichtl. geeignet			
282	Krackrück- stand Lub I + Lub II 1:1 nach 8 maligem Durchsatz Laborversuch	-	-	113	7874	110-175 175-200 200-225 225-250 250-275 über 275°	17,9 16,3 24,7 16,9 10,9 73,0	85 103 114 119 123 135	7718 7786 7800 7911 7995 8242				nach Entfernung des hochsiedenden Rück- stands wieder zum Krackenfähig verarbeitbar.

2

3

4

5

Paraffine der Eddeleanu G.m.b.H. Berlin

100.07

Dest. Nr.	Ausgangs- produkt	Art der Nachbe- handlg.	Ausb. auf Paraff.	A.P.	d	Vac.-Siedeanalyse				Krack- eigensch.	Ausb. anöl	Visk. Index	Bemerkungen
						°C	%	A.P.	d				
277	Weichparaffin Eschenheim (aus mittel- deutscher Braunkohle)	-	-	99	7631	98-150	42,8	99	7449	-	-	-	nur zum Teil geeignet siehe niedriger Anilinpunkt in höheren Fraktionen!
						150-175	24,7	102	7596				
						175-200	16,8	104	7761				
						200-225	12,2	93	0,7951				
						Rückst.	2,5	93	8068				
278	Tafelparaffin Eschenhain	-	-	115	7694	160-200	33,9	110	7632	-	-	-	voraussichtlich sehr gut geeignet.
						200-225	51,7	114	7713				
						225-250	13,1	119	7785				
						Rückst.	7,0	-	-				
301	Rückparaffin grün	-	-	112,5	7707	137-200	42,6	110	7641	-	-	-	voraussichtlich sehr gut geeignet.
						200-225	38,6	114	7802				
						225-250	16,8	116	7808				
						Rückst.	2,0	-	-				

7416

Paraffine der Mineralölseinfuhr G.m.b.H. Berlin

Tab. 38

Dest. Nr.	Ausgangs- produkt	Art der Nachbe- handlq.	Ausb. auf Paraff.	A.P.	d	Vac-Siedeanalyse				Krack- eigensch.	Ausb. an Öl	Visk.- Index	Bemerkungen	
						°C	%	A.P.	d					
218	Paraffin 50/52° (Drohabize)	—	—	117	7700	-175	18.4	109	7494	gut	normal	gut		
						175-200	29.0	113	7533					
						200-225	30.8	119	7749					
						225-250	17.8	123	7813	gut	normal	gut		
						Rückst.	3.1	127	7882					
219	Paraffin 52/54° (Drohabize)	—	—	116	7721	-175	11.0	109	7562	voraussichtl. geeignet	voraussichtl.	gut		
						175-200	31.8	113	7638					
						200-225	27.6	117	7723					
						225-242	25.6	121	7802					
						Rückst.	3.2	124	7906					

6172

Tafelparaffine der Mineralölwerke Rositz

Tab. 39

Dest. Nr.	Ausgangs- produkt	Art der Nachbe- handlq.	Ausb. auf Paraff.	A.P.	d	Vae.- Siedeanalyse				Krack- eigensch.	Ausb. an Öl	Visk- Index	Bemerkungen
						°C	%	A.P.	d				
213	Tafelparaffin 50/52° weiss	-	-	116	7688	-200	51,0	111	7646	gut.	bestimmt	gut.	gut.
						200-225	34,1	116	7715				
						225-240	12,5	120	7781				
						Rückst.	7,6	-	-				
214	Tafelparaffin 56/58° weiss	-	-	118	7708	-200°	28,7	113	7670	gut.	bestimmt	gut.	gut.
						200-225	53,5	118	7710				
						225-236	14,4	122	7812				
						Rückst.	2,4	125	7869				

2418

Paraffine der Werschen-Weissenfelser Braunkohlen A. G.

Tab. 40

Dest. Nr.	Ausgangs- produkt	Art der Nachbe- handlg.	Ausb. auf Paraff.	A.P.	d	Var.-Siedeanalyse				Krack- eigensch.	Ausb. anöl	Visk. Index	Bemerkungen
						°C	%	A.P.	d				
215	Weichparaffin Farbe gelb.	-	-	108	7664	-150 150-175 175-200 200-223 Rückst.	6 41,4 27,0 20,6 1,8	98 106 108 112	7672 7605 7679 7769	Labor schr güt	51,6	117	
216	Entfärber- Paraffin schwach gelb	-	-	113	7693	-175° 175-200 200-225 Rückst.	8,8 50,9 36,7 2,9	108 113 116 114	7614 7660 7753 7935	gut	güt	117	
217	Hartparaffin	-	-	115	7693	-175° 175-200 200-225 Rückst.	14,9 36,4 44,0 3,8	109 113 117 114	7521 7655 7723 8005	güt	güt	ca 117	

2159

7420

Tabelle 41.

Conradsonteste

Weichparaffin - Riebeck	0,004
Kogasin, hochsiedender Anteil	0,004
T.T.H.Paraffin Zeitz	0,004
Fischer Makroparaffin	0,015
Spindelölzgatsch / Nerag	0,012
Spindelölzgatsch der Vacuum	0,090
Neutralölzgatsch der Nerag	0,020
Neutralölzgatsch der Vacuum	0,108
Sylinderölzgatsch der Nerag	0,400
Deutsches Rohparaffin der Vacuum	0,320