

B3k

A CH-O-CH<sub>3</sub>

B2k

an hydrophobic film

G. B. 11-65

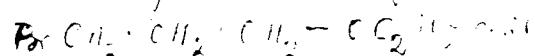
B2k

an amorphous film  
+ soluble in organic solvents

B2k

10758

~~Verdampfung~~ zur Durchleitung von



in die Nitzschwanne  $\approx 30^\circ \text{ C}$

längere

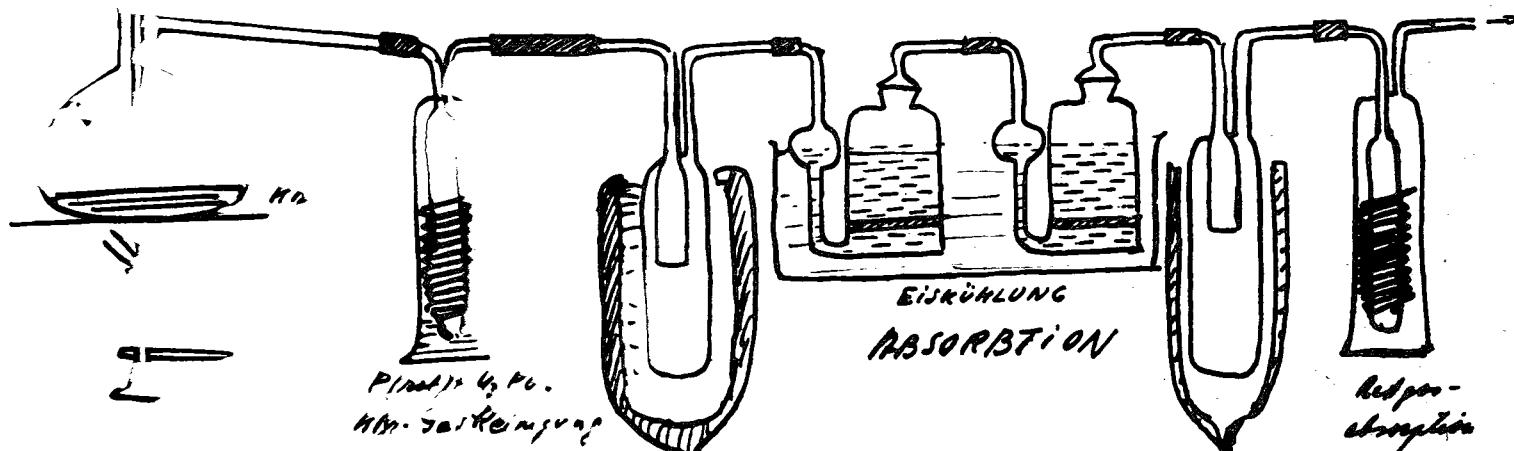


oder  $\approx 30^\circ \text{ C}$



Wn. Abtrennung

10759



Wn-SAS-KÜHLUNG

HBr Sp.

Smp.

$-68,7^\circ \text{ C}$

$-86,7^\circ \text{ C}$

$-48,6 - 57^\circ \text{ C}$

$-57^\circ \text{ C}$

KÖLTERFAßLE

$-56^\circ \text{ C}$

$-56^\circ \text{ C}$

z. was auf dem Kalkstein von 4% das eingearbeitet ist. Dieses Tafelchen  
durchsetzt eine Linsenförmige Einschlüsse (c. 100%) d.  
an Stelle wischen den 722% ist gestellt; dabei war die Kalksteinung  
von 4% nicht so ein Tafelchen eingearbeitet worden.

der rechte (= 236,7%), zahlen 524,6 g. Alter.

da hat wir diese Tafel und nach der Kalksteinung wahrs. gelöst.

Nach Herausnehmen davon unter Tafel abdrückt bildete sich ein l.

Glocke heraus. Sie aber kündete von Bruch und zerstört.

Bei unters. ungenauerer Prüfung habe sich hellblauviolette Färbung.  
Videm rechthaben die Tafelteile ungefähr 7:1.

Materiale sind am Rest des Grundstückes:

a. sie besteht aus grobem Gestein.

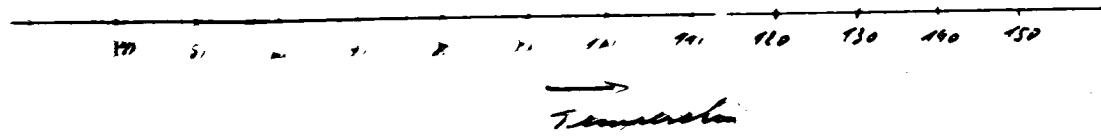
Es besteht aus 77% + 10% Kalksteinung

so umgekehrt da es hat etwas gelöst geprägt -  
wird freilich nicht sehr leicht.

g.-M.-gegylsyt'itter



10761



vielen am reu & so dawidenden g.-M.-gegylsyt'itter

10761

b so heter te

vielen welle mitte an den g.-M.-gegylsyt'itter, es ist in

prob. sehr hältig ein (50%) Verner allgemein wichtig.

### Zusammenfassung:

Wenn man auf Stoff fährt in Form zu leichter Substanz, wenn man nicht in Kontakt mit dem Öl ist so wird es möglich die vorgebundenen  $\text{H}_2\text{O}$  freizusetzen O-Misch.

### Wenn man Staffapparatur:

40% wärme (und trocken) am 40 m i.  $\text{H}_2\text{S}$ . Es steht

die  $\text{H}_2\text{S}$ , (cons, rein) wird mit  $\text{H}_2\text{O}$  in Salztonen ab verdunnt . . . und das resultiert in allen Fällen robuste Lösungen der wärme aus Trocknungsraum getrennt. Die 40% werden direkt aus  $\text{H}_2\text{S}$  und ist bei einem Wasser mit rotem P (in cons.  $\text{H}_2\text{S}$  risographisch) von weiter befreit.

Mrs. Siedepunkt  $-69^\circ\text{C}$   
Schmelzpunkt  $-89^\circ\text{C}$

10762

Lit. Hellen / Bilden

Cu<sub>2</sub>(Cu<sub>2</sub>Cl<sub>4</sub>)<sub>2</sub> 1/2/1901 ein Blätteroid c. randender 4m neben sehr wenig  
Cu<sub>2</sub>(Cu<sub>2</sub>Cl<sub>4</sub>)<sub>2</sub>

Dense Blätterode war an Sonnenkante bei einer Höhen Temp. von 20-22°C mit  
4m -em gesatt. K 170-180

mit 1 bis 4% dts. entstet Alkyl- $\gamma$ -chlorpropyl-ether (Perkin 827, 216)

Cu<sub>2</sub>(Cu<sub>2</sub>Cl<sub>4</sub>)<sub>2</sub> K 120 1/2/1901

Cu<sub>2</sub>(Cu<sub>2</sub>Cl<sub>4</sub>)<sub>2</sub> 1/2/19

Patented Dec. 17, 1935

324,749

1058  
A. S. T. C.

# UNITED STATES PATENT OFFICE

2,024,749

D. 423 520

## PREPARATION OF HALOGENATED ETHERS

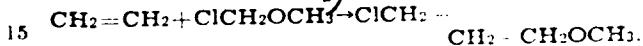
Norman D. Scott, Niagara Falls, N. Y., assignor to  
E. I. du Pont de Nemours & Company, Inc.  
Wilmington, Del., a corporation of Delaware

No Drawing. Application August 4, 1932.  
Serial No. 627,539

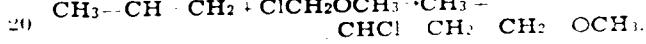
19 Claims. Cl. 260—(51)

This invention relates to a process of reacting halogenated ethers with olefine hydrocarbons to produce halogenated ethers of higher molecular weight.

5 I have found that chloromethyl ether and other alpha halogenated ethers can be made to react with olefine hydrocarbons giving as a main product a gamma chlor ether formed by the addition of the halogen atom and the ether residue to the unsaturated linkage of the olefine hydrocarbon. Thus, from ethylene and chloromethyl ether I have obtained gamma chlorpropyl methyl ether as represented by the following equation:



Similarly, from propylene and chloromethyl ether I have obtained gamma chlorbutyl methyl ether:



In this case it will be noted that the chlorine atom adds on to the middle carbon atom of the propylene, in the "secondary" position, as might, perhaps, be predicted by analogy with the known manner of addition of hydrohalogens to propylene.

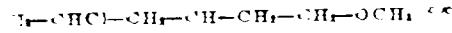
The addition of the methoxy methylene group to the other side of the olefine linkage results as shown above, in the formation of a normal butane derivative. This was shown experimentally by treating the chlorbutyl methyl ether with strong NaOH to split out HCl, resulting in the formation of  $CH_3-CH=CH-CH_2OCH_3$  which was then converted by catalytic hydrogenation with a platinum oxide catalyst, into normal butyl methyl ether.

I have carried out analogous reactions using amylene as the olefine hydrocarbon. This reacts even more vigorously than propylene which in turn reacts more vigorously than ethylene. In addition to condensations involving monochloromethyl ether, I have carried out the similar condensation reactions using the following alpha-halogenated ethers: symmetric dichlorodimethyl ether, monobrommethyl ether, alpha chlorethyl ether, and monochlormethyl isopropyl ether.

The best conditions and methods for carrying out the reactions will of course vary with the particular olefine hydrocarbon and alpha halogenated ether. In general the use of a catalyst has been found advisable though not necessary in some cases. I have found that moderately easily hydrolyzable metal halides, soluble in the halogenated ether-olefine reaction mixture, such as,

$BiCl_3$ ,  $BiBr_3$ ,  $SbCl_3$ ,  $ZnCl_2$ ,  $FeCl_3$ ,  $AlCl_3$ , form satisfactory catalysts. The optimum combination of temperature, pressure, catalyst concentration, and duration of reaction will obviously vary with particular combination of materials employed. The following examples are given by way of further illustration of methods of carrying out these reactions:

100 cc. of monochloromethyl ether containing a solution of 50 gms. of  $BiCl_3$  was placed in a steel bomb, mounted on a bain-marie and connected to a cylinder of propylene. Propylene was readily absorbed as admitted and the mixture warmed up due to the heat of reaction. By a combination of external cooling, and controlled rate of admitting the propylene, the temperature was kept from exceeding 70° C. and averaged about 50° C. during the period of saturation which was one and one-half hours. The final pressure in the bomb was 50 lbs. The bomb was cooled in ice water, the excess propylene vented and the liquid poured out. This crude product measured 490 cc. and weighed 1676 gms. After washing with water, drying and distilling, a fraction was collected at 1131° C. weighing 138 gms. which was very largely chlorbutyl methyl ether. A total of 353 cc. of higher boiling material was largely a chlorisopropyl methyl ether, boiling point about 205° C. The molecular weight and composition of this substance indicate that it is derived from the reaction of two molecules of propylene with one molecule of chloromethyl ether. Its most probable formula appears to be



Analogous high boiling by-products were also obtained from ethylene and chloromethyl ether. Accordingly the compound would be a chloramyl methyl ether.

The reaction has been studied with alpha halogenated ethers as the original raw material. The formation of epsilon chlor ethers along with gamma chlor ethers, is believed to represent a successive condensation of a second molecule of olefine with the gamma chlor ether.

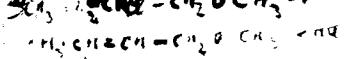
### sample 2

A solution of 10 gms.  $ZnCl_2$  in 200 cc. chloromethyl ether was treated with 10 cc. portions of amylene until a total of 250 cc. had been added during a period of about 1 hour. The flask was shaken after each addition and the temperature

✓ drafting A 330, 114 107 ft  
Offering joint claim 64, 14, 1421

From Reichenbach CH<sub>3</sub>O

so/5



→

was kept below 30° C. by occasionally immersing in ice water. When the reaction had ceased the mixture was thoroughly washed with water at 50° C. 250 cc. of oily material was obtained. The material was distilled, yielding 200 cc. of an oil which boiled, with some decomposition, at about 150° C. Rapid redistillation under reduced pressure at 80° C. gave a relatively pure product which was identified as monochlorhexyl methyl ether.

*Example 3*

200 cc. of chlor methyl ether and 150 cc. of amylyne were mixed together and allowed to stand over night at room temperature. After washing with hot water 50 cc. of an oil remained. This oil was dried with  $\text{CaCl}_2$  and distilled, the main fraction of about 30° C. boiling at 150° C. with some decomposition. Rapid redistillation under vacuum at 70° C. yielded a relatively pure product which was identified as chlorhexyl methyl ether.

*Example 4*

500 cc. of chlor methyl ether, containing 25% of  $\text{BiCl}_3$  in solution, was placed in a steel bomb mounted on a cylinder containing 100 cc. of compressed ethylene. The reaction mixture was heated to 10° C. and maintained at this temperature at 700-800 lbs. pressure of ethylene. The gas was vented after cooling and the resulting liquid product poured out. On distillation 120 grams of a material boiling at 100-115° C. was obtained; this was very heavily contaminated with propyl methyl ether.

*Example 5*

A solution of 5 gms.  $\text{ZnCl}_2$  in 100 cc. of somewhat impure dichlor methyl ether was shaken with propylene at atmospheric pressure, at about room temperature, until there was no further absorption of gas.

The crude product containing dichlor-diburyl ether was then washed with water and dried in  $\text{NaOH}$  until substantially reacted. After drying with  $\text{CaCl}_2$  this was distilled under vacuum. 12 cc. were collected boiling mainly at 130-135° C. at 10 mm. Hg. pressure. Determination of chlorine in this material showed it to contain 32.5%, as compared with 50% chlorine in pure dichloroether.

The term "alpha halogenated ether" as used in the specification and claims refers to halogens on a carbon atom next to the ether oxygen atom. I claim:

55. 1. Method for the production of halogenated aliphatic higher ethers which comprises reacting an alpha halogenated aliphatic ether with an organic compound containing an olefinic linkage between two carbon atoms.
60. 2. Method for the production of halogenated aliphatic higher ethers which comprises reacting an alpha halogenated aliphatic ether with an olefine hydro carbon.
65. 3. Method for the production of chlorinated aliphatic higher ethers which comprises reacting an alpha chlorinated aliphatic ether with an organic compound containing an olefinic linkage between two carbon atoms.

Method for the production of chlorinated aliphatic higher ethers which comprises reacting an alpha chlorinated aliphatic ether with an olefine hydrocarbon.

Process which comprises reacting an alpha chlorinated aliphatic ether with an organic compound containing an olefine hydrocarbon group.

Process which comprises reacting an alpha chlorinated ether with an olefine hydrocarbon.

Process which comprises reacting an alpha halogenated ether in benzene hydrocarbon.

Process which comprises reacting mono-olefins with an organic compound containing an olefinic linkage between two carbon atoms.

Process which comprises reacting symmetrically substituted organic compounds containing an olefinic linkage between two carbon atoms.

Process which comprises reacting mono-olefins with an organic compound containing an olefinic hydrocarbon.

Process which comprises reacting symmetrically substituted organic compounds containing an olefinic linkage between two carbon atoms.

Process which comprises reacting mono-olefins with an organic compound containing an olefinic hydrocarbon.

Process which comprises reacting an alpha halogenated ether with an organic compound containing an olefinic linkage between two carbon atoms in the presence of a mineral halide soluble in benzene.

Process which comprises reacting an alpha halogenated ether with an organic compound containing an olefinic linkage between two carbon atoms in the presence of a mineral halide soluble in benzene.

Process which comprises reacting an alpha halogenated ether with an organic compound containing an olefinic linkage between two carbon atoms in the presence of a mineral halide soluble in benzene.

Process which comprises reacting an alpha halogenated ether with an organic compound containing an olefinic linkage between two carbon atoms in the presence of a mineral halide soluble in benzene.

Method for the production of halogenated gamma higher ethers which comprises reacting gamma halogenated aliphatic ether with an olefine hydrocarbon in the presence of bismuth oxide.

Method for the production of halogenated gamma higher ethers which comprises reacting gamma halogenated aliphatic ether with an olefine hydrocarbon in the presence of zinc boride.

Method for the production of halogenated gamma higher ethers which comprises reacting gamma halogenated aliphatic ether with an olefine hydrocarbon in the presence of tin chloride.

As a new product, gamma chlor primary butyl methyl ether.

RMAN D. SCOTT.

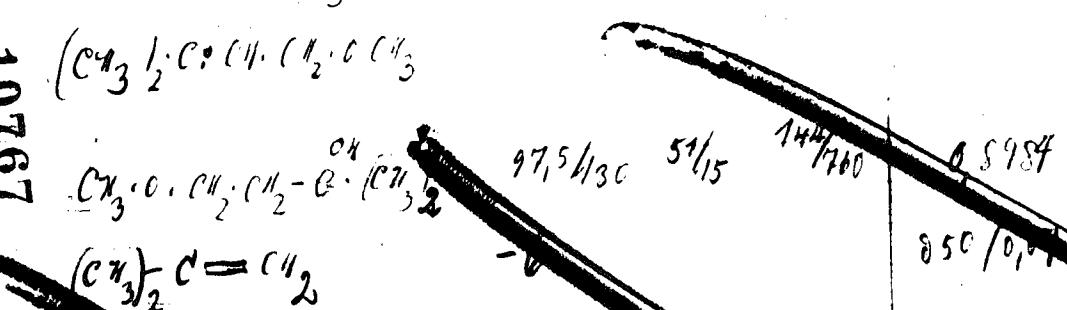
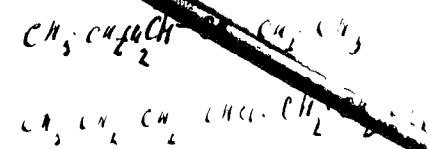
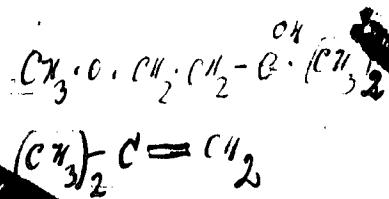
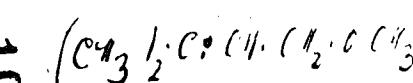
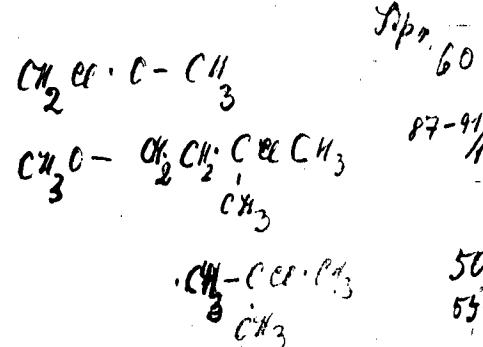
1475 917

30  
7  
H, Y  
C  
H

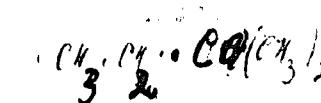
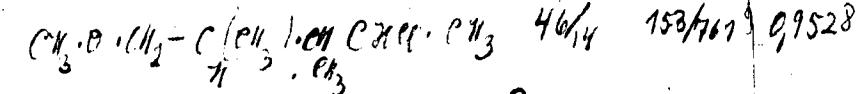
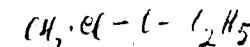
CH<sub>3</sub> - C - CH<sub>3</sub>CH<sub>3</sub> - C - CH<sub>3</sub>CH<sub>3</sub> - C - CH<sub>3</sub>CH<sub>3</sub> - C - CH<sub>3</sub>H<sub>3</sub>C

K.W.	$\delta_{\text{H}}$	$\delta_{\text{C}}$	$\Delta t$	$\text{ppm}$	$\Delta t$	$\text{ppm}$
C <sub>3</sub>	115°	C <sub>3</sub> 66.5				
C <sub>4</sub>	121-131°	iC <sub>4</sub> - OCH <sub>3</sub>	110			
C <sub>5</sub> 36	150°	iC <sub>4</sub> - (C <sub>4</sub> ) <sub>2</sub> - CH <sub>3</sub>	114	107	70	
iC <sub>6</sub> 69				134		
iC <sub>7</sub> 94	200°			159	68.1	
				153°	0.816	

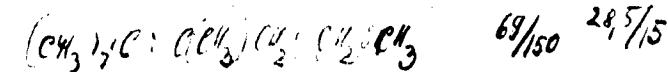
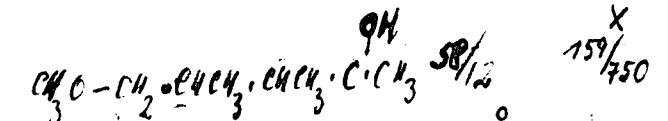
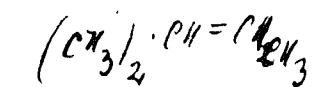
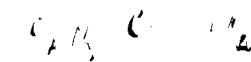
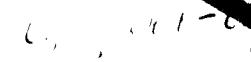
10767



9 20  
 $1,0625$



83

 $x$  $1,013$  $87/51$  $47/14$  $69/150$  $28.5/5$  $159/150$  $0.9012$  $36/160$  $0.685$ 

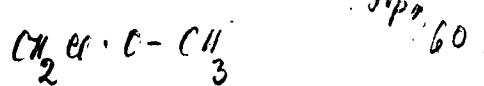
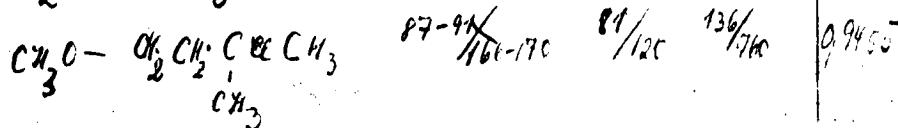
106

 $0.10-1.10$ 

10767  
A350 1.41 at 1.01  
Lau 261

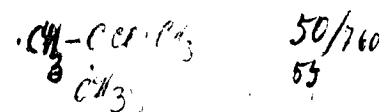
10767  
Lau 261

10767

Sip.  
60.87-91/  
161-170

81/125

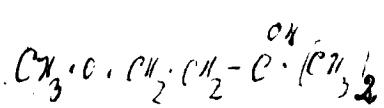
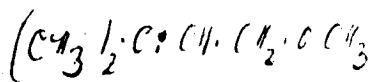
136/760

9 20  
1,0625

50/760

53

0,566/0

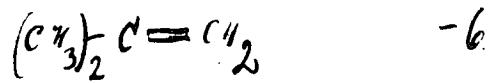


97,5/130

51/15

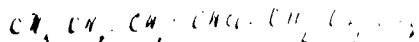
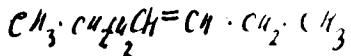
144/760

0,8984



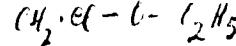
-6

850/0,67 1)



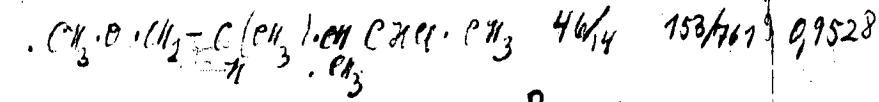
9 20

1,0625

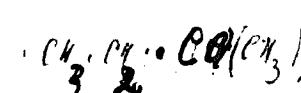


83

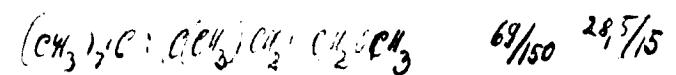
1,013



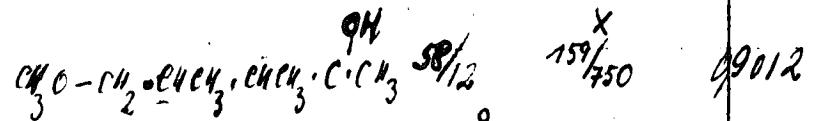
46/14 153/7619 0,9528



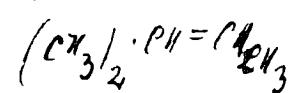
87/51 47/14



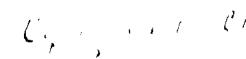
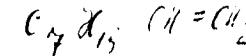
69/150 28,5/5



58/12 159/750 0,9012



36/760 0,685



106

0,880/10

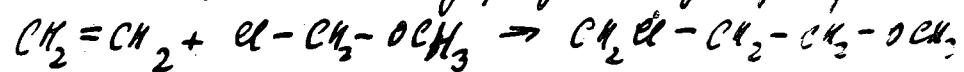
100-184

A 336, 114, 81, 1

Am. for 50/14; 1 (1.5)

Du Pont de Nemours and Co., Wilmington (Delaware)

Wir fanden, dass Chloroethyläther in ander  $\alpha$ -Halogen-Äthern mit alifatischen Olefinen in Reaktion gebracht werden können. Allgemeingültig ist nicht nur  $\alpha$ -Halogen-Äther durch Addition des Halogens und des Alkox-Restes an die ungesättigte Bindung der Olefine. So reagieren wir mit Propylen und Methyl-chloroethyl-Äther den  $\gamma$ -Chlorpropyläther nach folgender Gleichung:



Ganz so verhalten wir uns Propylen mit Chloroethyläther den  $\beta$ -Chlorbutyl-methylether  $\text{CH}_3-\text{CH}_2\text{Cl}-\text{CH}_2-\text{CH}_2-\text{OCH}_3$

In diesem Fall ist zu bemerken, dass  $\beta\gamma$ -Dichlor-acren an  $\alpha$ -methyl C-Atome des Propylens addiert, was entweder aus der bekannten Analogie der Halogen-addition vorauszugehen war.

Die Bildung einer normalen Britton-Alkylierung nach Addition an die andere Seite der Olefin-Bindung lässt sich beweisen durch Behandlung des Chlorbutyl-methylethers mit Thionylchlorid, die zur Abspaltung von HCl und zur Bildung von  $\text{Cl}-\text{CH}=\text{CH}-\text{CH}_2\text{OCH}_3$  führt, das durch Lyddon-Mix mit Platin-oxyd als Katalysator <sup>in dm</sup> ganz normalen Butyl-Methylether vorwands werden sollte.

Wir führten die gleiche Reaktion nach Dreyfus durchgeführt. Dies ergab nur lieferte als Propylen, wahrscheinlich ließt er aber alle Äthylen vorzugsweise. Wir führten ferner die Kondensation mit folgenden  $\alpha$ -Halogen-Äthern durchgeführt: symmetrisches Dimethyl-äther,  $\alpha$ -Difluoräthyläther und Chloroethyl-isopropyläther.

Die Maßnahmen und Bedingungen für die Ausführung der Reaktion

rißten sich auf der Formic acid Reflux - Zeigermethode: Ein allgemeiner ist der Zerfall eines Katalysator benötigt, wenn wir in einem Dörr mit erforderlich. Wir fanden, daß leichter hydrolysierten Metallkloride in der Galogen-äther - Reaktion eintrifft werden z.B.  $\text{BiCl}_3$ ,  $\text{SnCl}_3$ ,  $\text{AlCl}_3$ ,  $\text{SnCl}_4$ ,  $\text{ZnCl}_2$ ,  $\text{FeCl}_3$ ,  $\text{MgCl}_2$  nicht katalysatoren sind. Die letzten Angaben zur Temperatur - drückt, Katalysator - Konzentration verweisen auf die Beobachtung des Hoffs. die Ergebnisse sind durch folgende Tabelle zusammengefaßt, bezüglich siehe weiter unten auf Seite 1.

### Ergebnis 1.

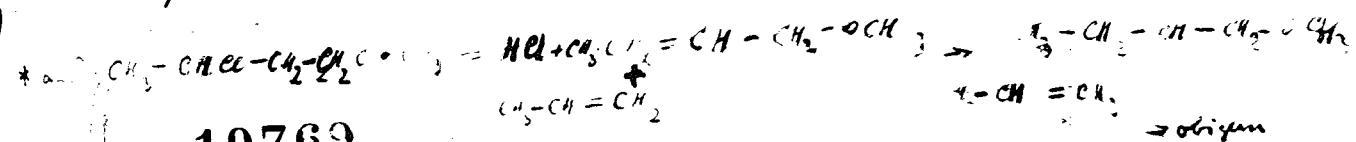
1000 cm<sup>3</sup> chloroform - Äther, in 50 g  $\text{BiCl}_3$  gelöst enthalten, waren in einer Rauchbombe auf einer Röhrenapparatur mit einer eingeschlossenen Röhre verbünden. Das Propylchlorid löst sich sofort in der Flüssigkeit vollständig. Man führt die Temperatur auf 50°, zunächst über 20° in einem Druckgefäß, das 2 etwa 1½ Stunden dauert. Der Druck ist in der Bombe nur 150 g/cm<sup>2</sup> (ca. 22 atm). Die Bombe wird nach 24 Stunden abgeschlossen und die Röhre abgeschlossen und die Schließfeder entfernt. Die Röhre ist vollständig verschlossen. Der Druck ist 1676 g = 1490 cm<sup>3</sup>. Auf Stoffen mit Wasser verdampfen 2.2 Milliliter auf 938 g einer Fraktion 121-131° gewonnenen flüssigen chloroformähnlichen. Ein weiteres Produkt besteht aus 358 m<sup>3</sup> einer flüssigen chloroformähnlichen Fraktion von 205°, entsprechend einer Mischung von  $\text{CH}_3\text{CH}_2\text{CH}_2\text{CH}_2\text{CH}_2\text{OCH}_3$ . Die flüssige Flüssigkeit besteht aus einem

Dampf, der auf dem Äther mit Chloroform vermischt ist.

Die Reaktion wurde mit  $\alpha$ -Galogenäthern und Anhydriden geprüft.

Die Bildung von  $\alpha$ -Galogenäthern unter Ablösung von Wasser kann in einer Dissoziation eines zentralen Metall-Kationen an dem Äther stattfinden.

(?)



### Experiment 2

Für Lippe von 10g ZnO<sub>2</sub> in 200cm<sup>3</sup> Chloroformäther wird in Portionen von 10cm<sup>3</sup> bis zu fast 250cm<sup>3</sup> Propylen in einer Flasche eingesetzt. Der Stoff wird dabei aufgeteilt u. die Temperatur wird festgestellt u. in ca. 30° C gefallen. Nach Aufschäumen der Reaktion wird er wieder mit Wasser gewaschen bei 50°. Man erhält 250cm<sup>3</sup> Öl. Wenn weiter u. auf 200cm<sup>3</sup> zur Fraktion, die bei 150° liegt. Eine Raffination bei verringrigerem Druck gibt eine grünlich-olive chloroform-methylether

### Experiment 3

200cm<sup>3</sup> Chloroformäther in 150cm<sup>3</sup> Propylen werden über einem Eisbad bei Raumtemperatur stehen lassen. Nur waschen u. mit Wasser fraktioniert wird Öl. Das Öl wird mit CaH<sub>2</sub> getrocknet u. in der Fraktion von 30cm<sup>3</sup>/150°, die bei 80° in einem Röhrchen raffiniert 20cm<sup>3</sup> wird produziert.

### Experiment 4

500cm<sup>3</sup> Chloroformäther werden mit 25g ZnO<sub>2</sub> in einer kalten Bad mit Cl<sub>2</sub>-Pyren bei 80°C zugesetzt u. dann in 2 Portionen bei 700-800 g (100 Atm) gefallen. Als flüssiges Produkt werden drei Fraktionen von 191g Sp. 109-115 erhalten, Chloroform-Methylether

### Experiment 5

5g ZnO<sub>2</sub> in einem kleinen Volumen Chloroformäther werden bei Raumtemperatur mit Propylen bis zum Sieden in Chloroform aufgeteilt. Das Raffinat, das "Dichloromethylether" enthält, wird u. mit Wasser u. vorsichtigem Lösen bis zur Neutralität ausgewaschen. Nur Trocknung mit CaH<sub>2</sub> wird im Vakuum raffiniert. In der Fraktion 135°/10mm Hg mit 32,5% Chloroform ist 5,01 cm Chloroformäther enthalten.   

$$\text{ClCH}_2 - \overset{\text{CH}_3}{\underset{\text{CH}_3}{\text{C}}} - \text{CH}_2$$
  

$$\text{ClCH}_2 - \overset{\text{CH}_3}{\underset{\text{CH}_3}{\text{C}}} - \overset{\text{CH}_3}{\underset{\text{CH}_3}{\text{C}}} - \text{CH}_2$$

9770

v. i. w. sehr karg

Strains in Thick

4. 25 1, 163

Anfangen von ethoxy-alkylating

Für den Umsatz mit den undichten Gasen Industrie - sofern

Dichten Rößen mit schwer pflichtbarem Glas am der Konserven stillen Flüssigkeits-

öfen, Volumen  $50-60 \text{ m}^3$ , die zu einem Druck von  $1.8 \text{ m}$  Werk und in-

zogen waren. Es sind eingedrungene Flüssigkeiten füllten die Industriewaren

Garn auf mittens und, so daß ein Gasflaschen auf verbraucht.  $\delta_{\text{G}}/\delta_{\text{G}} = 1.67$

Die neue Lampe entnommen. Es werden über die Tropentemperaturen

geleistet in genügend in einer Maßnahme erzielt. Von da an ist nur

Katalysator und dann zu entzünden öffnete sich weiter. In der Alkohol (Toluol)

größeren Reaktionsgefäß nicht vollständig die Siedekräfte. Die monomeren

Akkord erlangt genügend Anspülung von einsetzen. Sie sind offen

Rößen müssen dann 2 Stunden in  $150^\circ$  gehen. Sobald die Siedekräfte der

Katalysator abgeschlossen sind genügend Volumen kann verwendet werden.

bleiben über die offenen Reaktionen, um in einem entsprechenden

Umfeld mit bei Zimmertemperatur flüssigen u. w. unverzweigten  
der unter Verwendung einer Normalpfiff-Liquor aus einer Anilin-  
pfifföffnung genügt, bei Antipyretikum-Liquor unter 10°.

Für Antiseptikum reichten wir die Antiseptikum aus anfangen die  
betriebe waren, genügt in Kälteöffnung um nur betreuen es und  
finnen sich eine lange, oben rechteckig genügendem "anfangen"  
so ist die einzige Maßgabe, die von Pfiffen aus abhängt - es  
ist ein ungefährlich K.W. dem Mengen wie sie bestimmt werden kann  
in einem  $25-30^\circ$  warmen Land. Die weitere Erfahrung der Reaktion  
erfolgt dann, gleich wie die der übrigen Reaktionen mit verschiedenen u.w.

umf zwei Stufen A fandende man nimmt in 9° die Reaktion auf, setzt den Katalysator dagegen mit Wasser aus. Bei Wiederholung der Reaktion an  $\text{HgCl}_2$ , erbielt ein Aldehyd mit  $\text{NaHSO}_3$  in üblicher Weise und damit folgende Behandlung mit einem modifizierten Alkali (1%), kommt es schließlich zu dem Lösungsmittel befreiten Umsetzungsergebnis unter normalem Druck.

B. Oder man griffst, wenn die Reaktion von einem anderen Ort z. B. wie z. B. für die Isomerisierung, wieder, sondern Reaktionen vorbereitet werden, um Katalysator ab, destilliert die leichter flüchtigen Anteile des Reaktions bei möglichst niedrigem Gefülltem Druck von dem restlichen Teil des Katalysators in Form gezielter Verdunstung in fraktionierter. Das letzte Produkt unterliegt nun einer Behandlung am  $200^\circ$  nicht mehr unbegrenzt weiter in einem 3. Schritt und befindet da z. Aldehyd-Alkylfluoride mit Wasser auf einer Hydrolyse so man es bei Limitierung der Menge z. möglic. den Anteil des mit in Reaktion getretenen Alkohols in. Damit den Anfang des Prozesses direkt hydrolytische Reaktion der in die Wasseraufnahme übergegangenen Alkohole in begrenzten Form das Zalogen in den gebildeten Ammoniumsalzen entzogen wurde.

Hg. N 493, 191 u. 498/101

Auf diese Form war ein großer Kugel-Magnet gestellt.

Induzieren von 40. - an den Magneto-Läden

ca.: ca. ca. 0. 4. -

- " "

ELLG. ca. ca. ca. 0. 5. 2

Quadratmeter Kurve

65,3 cm<sup>2</sup> 1:50, Blau adams 47 p 47n [= 97%ige Sättigung] -  
Induz. 67 p 47n + 47p entg. Kurve  
 $H_2 \text{ for } H_1 = 4,0 (3:1)$  im Bereich.

In einer kleinen Vorwärme war  
gestellt, der  $H_1$  an die Null (0°) plot addiert wird.  
Die Abweichung reicht auf einkalibriert (Ko.-Wand!) und  
verdoppelt. Es war in doppelter Skala: Viermal zu-  
nehmen gestellt 5% Sättigung. (Liebt mir aber die  
Abweichung nur nach berechnet!)

2 ca.: ca. ca. 0. 5. 2 Bild. I 438(226)

ca. ca. ca. 0. 6. 2 Bild. I. 357 + I 581.

ca. (ca.) ca. ca. 0. 5. 2 I 476 (247)

ca. ca. ca. ca. 0. 5. 2 I 352

Methanol	anonym
76,	
160 cm	
150, 100 gys cm	

Alten	
86,0 /	
225 cm <sup>3</sup>	
172,8	

26-

Der 1% nimmt um 103% Alten Methanol, die integriert eine 65,7%igen Verdunstung verursachen

$$0,01 \text{ ca. } \frac{1}{10} \text{ Wass. } \text{C}_6\text{H}_6 \rightarrow \text{ca. } 0,01 \text{ C}_6\text{H}_6$$

Um den quantitativen Verlust kann abweichen bei keiner Windstärke.  
Ein einzelner Wert verursacht einen Verdunstung (wie ein sehr großes Blatt)

$$\begin{array}{r} \text{Theoret. Wert - Max.} \\ \text{real} \end{array} \quad \begin{array}{r} 117,8 \\ 104,4 \\ \hline 12,6 \end{array} = 89,3\%$$

Um einen gegebenen Verlust, bei dem 489 cm<sup>3</sup> Methanol (= 859 g) und  
188 cm<sup>3</sup> Wasser 2800 cm<sup>3</sup> ab. Meth., integriert werden  
verursachen dies fast von 73% Verdunstung

10774

20)

## 2.2 Normierung

// Tropfen die die gesuchte Farbe mit mindestens, auf den  
Fors ist die Dr.-Wahrnehmung besser geeignet zu stellen.

Farben die man gewünscht hat

2/ grün

Abstand	Abstimm-Licht
11	
Rechts	0°
links	0.5°
oben	+
unten	-

10775

163 cm Abstand - von ca. 100 cm Abstand - (669 Nr. 200 ab 100 cm Abstand)  
der Abstand wird um Rundfrequenzen reguliert.

Die Standard Farben sind der Werte entsprechend dem Abstand  
zugepasst. Diese sind Leuchtkörper ausgewählt, die mit grünen als Lichtquellen  
wurde welche bei der Reaktion eines Farben einen hohen Wert hat.  
grüne Farben an Rundfrequenzen und Standard Farben gebrochen.  
Das Ergebnis wird um hellsteinsten Verstellungen untersuchen.

Handlung in der zeitlich vorausliegenden Vergangenheit, möglichst  
kurz zu halten

so ist es mit den direkt geführten Vergangenheiten nach 2<sup>5</sup> eine  
14,2% Erhöhung der durch längeres Kosten (24<sup>5</sup>) auf 51,4% erhöht  
woraus Kon-Zinsen bereits nach 4<sup>5</sup> um 57,3% zu Vergangenheit, die  
nach 24-um Kosten auf 83,6% erhöht würden.

Das ist an best. Planung Nachst. bei sonst gleichen Bedingungen  
vermutlich zulässig, da es in vollkommene.

Zu gleich solchen Bedingungen verhalten sich die Kostentwicklungen  
so wie wie wie  
1 : 2 : 3 .

so können wir Allgemeinkosten, die passat nicht eingespart werden,  
durch vorher ordnungs sogenannten Kon-Zinsen, d. h. kost.

10776

5. 1a:  $\text{Na}_2\text{CO}_3$  mit  $70 \text{ cm}^3$   $\text{Na}_2\text{CO}_3$  ( $\text{p.a.}, 10\%$ ). Lösung versteht.  
 25 cm  $\text{Riedfischhüller}$  gesetzt.  
 1. Versuch mit  $\text{Urtia}$  liege als Testobj.

verarbeitet  
 abholen  
 mit dem  
 Messer | durch Kreidlinie  
 nicht und  
 bedeckend  
 verarbeitet  
 100 cm $^3$  Kreidlinie —  $\text{cm}^3$   $\text{Na}_2\text{CO}_3$  ( $\text{p.a.}, 10\%$ ), aufgefüllt auf  $100 \text{ cm}^3$   
 100 cm $^3$  Kreidlinie —  $\text{cm}^3$   $\text{KClO}_3$  ( $\text{p.a.}, 0,099$ ).  
 25 cm  $\text{Riedfischhüller}$  gesetzt.  
 1. Versuch mit  $\text{Urtia}$  liege als Testobjekt.  
 2. Versuch mit  $\text{Urtia}$  liege als Testobjekt von  $\frac{100}{63,9} = 1,57$

6. 1a:  $\text{Na}_2\text{CO}_3$  und mit  $50 \text{ cm}^3$  der  $4,0 \text{ i. } 5\%$   $\text{CaCO}_3$  ( $\text{p.a.}$ ) vermischt und muss liegen  
 1. Versuch mit  $\text{Urtia}$  liege als Testobjekt.  
 25 cm  $\text{Riedfischhüller}$  gesetzt.

Treppen und die Löffelchen 25 cm $^3$   $\text{Na}_2\text{CO}_3$  ( $\text{p.a.}, 10\%$ ), aufgefüllt auf  $100 \text{ cm}^3$   
 100 cm $^3$  Kreidlinie  $\text{cm}^3$   $\text{KClO}_3$  ( $\text{p.a.}, 0,099$ )

107.  $\frac{20}{4} = 5$  cm  $\text{Na}_2\text{CO}_3$  ( $\text{p.a.}, 10\%$ )  $0,099 = 0,2 \text{ cm}^3$   $\text{KClO}_3$  ( $\text{p.a.}, 0,099$ )

der 5. Versuch mit  $\text{Urtia}$  liege als Testobjekt von  $\frac{7,5}{25} = \frac{7,5}{(\frac{100}{63,9})} = \frac{487,5}{63,9} = 7,6$

3. Ton' die wird auf  $90 \text{ cm}^2$  Kons./meng. ( $\alpha = 0,5$ )  $24^\circ$  an Rindfleisch verarbeitet.  
1 kleinste grüne Melange als Katalysator.
- Ton' und 2 Silizium  $25 \text{ cm}^2$  by  $40_3$  ( $\alpha = 0,1$ ), aufgefüllt auf  $250 \text{ cm}^3$ .  
 $100 \text{ cm}^3$  verbraucht  $2,95 \text{ cm}^3$  KCUS. (Mittel aus 2 Versuchen)  
 berechnet:  $25 \cdot 10 \cdot 2,95 \cdot 9,09\% = 7,36 \text{ cm}^3$  KCUS ( $\alpha = 0,1$ )
- $\frac{7,36}{73,6}$  der entgeg. ein Verlust von  $27,6\%$  ( $\frac{100 - 73,6}{100}$ )  
 bezogen auf die reinen Substanzen  $83,6\%$  ( $\frac{73,6}{90}$ )
4. Ton' die wird auf  $90 \text{ cm}^2$  Kons./L. eng. (90%, meng.) verarbeitet,  $24^\circ$  an Rindfleisch verarbeitet.  
1 kleinste grüne Melange als Katalysator.

10778

- Ton' und 2 Silizium  $25 \text{ cm}^2$  by  $40_3$  ( $\alpha = 0,1$ ), aufgefüllt auf  $250 \text{ cm}^3$   
 $100 \text{ cm}^3$  verbraucht  $5,8 \text{ cm}^3$  KCUS (Mittel aus 2 Versuchen)
- berechnet:  $25 \cdot 10 \cdot 5,8 \cdot 9,09\% = 14,5 \text{ cm}^3$  KCUS ( $\alpha = 0,1$ )
- $\frac{14,5}{57,4}$  der entgeg. ein Verlust von  $16,4\%$  ( $\frac{100 - 57,4}{100}$ )  
 bezogen auf die reinen Substanzen  $53,4\%$  ( $\frac{57,4}{90}$ )

so und ruht hier. - u. 1 und höchste Teil u. das Kippf. werden abgeschr.  
ten. abfallen. - in Form mit  $HNO_3$  (20%) verarbeitet.

verd mit 40 m<sup>2</sup> bei 0.0. 1000

und M. flachen an der riva da Raffinerie auf 250 cm<sup>2</sup> aufgefüllt u.  
mit KCl. wird diese (jene 44,5% (0,1) als Zwischen) Redukt. Vollhardt)

100 cm<sup>2</sup> braucht 3,35 cm<sup>3</sup> KCl (a=0,099) (durch ein 2. Herren)

dann wird  $2 \cdot 10 \cdot 3,35 \cdot 0,099 = 6,3 \text{ cm}^3 \text{ KCl}$  (a=0,1)

107

$\frac{10}{19,2} \approx 0,0,100,0,0$ ) dient verbrauchs

der entzündet eine 16,3% von Verdunstung ( $\frac{100 \cdot 19,2}{63,9}$ )  
verbraucht die verbrauchs 57,3% (während  $\frac{100}{32}$ )

Es ist nicht das 0,00 verbraucht kann nicht, als KCl-entnahm.

u. mit hoch und an ist um sehr große Rolle spielt

wird die gesamte Verbrauch 20% lang am Ried füllt heller bleibendest.

Bei einem Kamm wird der Testzyklator 2 cm<sup>3</sup> CuSO<sub>4</sub> ( $\alpha = 0,2$ )-Lösung eingesetzt.  
In diese werden mit NaCl eingespülte bei kleiner Teil des CuSO<sub>4</sub> wird zu  
verdampfen und verbleibt.

$$\begin{aligned} \text{1 Liter} & 1 \text{ cm}^3 \text{ Alum } (1:0,1355) \\ & \text{1 cm}^3 \text{ CuSO}_4 (1:0,2) \\ & 40 \text{ cm}^3 \text{ NaCl } 0,5 / 2702 \\ & \text{Volumen } ? \end{aligned}$$

Es müssen sodann mit 90 cm<sup>3</sup> 0,5 M NaCl ( $\alpha = 0,1$ ) versetzt, um gelöst abfiltriert zu sein.  
Kern eines Kammes (Hartung nach Volhard)

$$\begin{aligned} \text{Hartung} & \text{mit } 250 \text{ cm}^3 \\ 100 \text{ cm}^3 & \text{ verbraucht } 15 \text{ cm}^3 \text{ KClO}_3 (\alpha = 0,099) \\ 10 \cdot 25 \cdot 15 \cdot 0,099 & = 37,5 \text{ cm}^3 \text{ KClO}_3 (\alpha = 0,1) \end{aligned}$$

$$\frac{37,5}{2,5} \text{ cm}^3 \text{ AgNO}_3 (1:0,1) \text{ Lösung verbraucht}$$

$$\text{Es muss nunmehr in } \underline{\underline{4,54\%}} \text{ des Alums verarbeitet } \left( \frac{69,100}{63,9} \right) \\ : 4,54 \cdot \left[ \frac{100}{32} : 3,13 \right] = \underline{\underline{14,2\%}}$$

### ? Kamm

1 cm<sup>3</sup> Alum wird mit 90 cm<sup>3</sup> Wasser (mindestens,  $\alpha = 0,5$ ) versetzt. Natriumborat wird  
zuerst ab filtriert und dann am Riedflitze hängen gelöst.

cm 10780

Volumen messen

Bei 0. Kte ist  $\alpha = 1$  und Volumen höchst:

$$\begin{array}{r}
 \text{zu } \alpha / \text{Volumen methan} \quad \frac{36,4041}{45,720} \quad 20^\circ\text{C} \\
 \hline
 0,7951 \\
 \text{mit } 9,9770, 1^\circ \text{ bei } 20^\circ\text{C} \\
 \text{und } \frac{0,7954}{9,9770} = \underline{\underline{0,8735}} \text{ bei } 20^\circ\text{C}.
 \end{array}$$

Volumengradienten

J. kann über Vora mit 10% Verzerrung (10%) 2' am Rauchfischkoffer selbst  
herausfinden Vora die in K. 1 mit höchster Teil im Schadstoffraum von der  
Vora im Schadstoff abweichen. Diese Vora zuverlässig auf 0' umzurechnen.

Bei den Vora sind Vora abhängig

$$+ 0,05 \text{ cu. m. cu. m. o. cu. m. cu. m.}$$

$$\text{Vora} = 40 \cdot \text{cu. m. cu. m. o. cu. m. cu. m.}$$

107%

die Mess. Vora ist ein Maßstab für das Volumengradienten.

Wenn  $\alpha_{\text{theor.}} = 0,8735$ , dann  $0,374 \text{ g NaCl theoretisch}$  (entg. 26% Cu)  
(1,0000: 0,8735 = 0,8000 .... 0,937 NaCl)

Bei einer 100% Volumenzunahme müsste dann nach  $63,9 \text{ cu. m. AgNO}_3$  ( $\alpha = 0,9$ ) verändert werden.  
1 cu. m. AgNO<sub>3</sub> (100% Ag) enthalten 0,00585; NaCl

Notizen

mit  
fallen  
Mutter:

---

Typ: 52 83 91 102 112 116 131 135 139 140 141 142 143  
 aus: 1 2 3 7 9 10 11 12 13 14 15 16 17 18 19 20 21 22 23 24 25 26 27 28

10782

4. weibchen wird in A. gezeigt

a) grob (K.-drill) vorzüg

b) present 8,63%

(D.-Gelände Rosemild) 0,84 egs. ein f. alle. 134

der roten Farbe nicht entdeckt!

in der Vierjahreszeit und das nur

in 36% sein Färbens entdeckt.

## 5. fiddling around

200 cm. Höhe und bei kleinen Dörfern (50-70 m. west. niedrig) Trop. mit  
Reichen Bäumen

Antennal length 160 mm 1.13<sup>7a</sup> in.

Nur am Wochenende mit großer Geduld und Leid.

97 *bog. in Polypodium*  
cm<sup>2</sup> (= 52 Var %)

107

## Tableau des rôles

Prinzipal	56	51	44	34	50	50	51	64	63	70	72	72	72	72	72	72	72	72	72	72	72	72	72	72
Villa																								
Teng.	36	31	31	31	50	35	33	60	99	60	71	71	71	71	71	71	71	71	71	71	71	71	71	71
Maur.																								
Teng.	24	24	26	28	26	36	43	51	60	62	61	61	61	61	60	60	60	60	60	60	60	60	60	60
Zeit	0	10'	20'	30'	40'	50'	60'	70'	80'	90'	100'	110'	120'	130'	140'	150'	160'	170'	180'	190'	200'	210'	220'	230'

6. gewonnene Knochenstücke sind gesammelt und werden jetzt auf  
 - ein Pult zusammen  
 108 cm lang bilden

	133	136	139	140	140	140	140	142	144	145	145	146	147	
cm	2	2	2	2	2	2	2	2	2	2	2	2	2	
mm	7	7	7	7	7	7	7	7	7	7	7	7	7	
	7	7	7	7	7	7	7	7	7	7	7	7	7	
Fürst H.	Knochenstück							Nachdruck						
Stein	=	67 mm						= 7 cm						

Knochenstück: 66 74%  
Abbildung

Die Vorläufe waren mit dicken runden Vorläufen vereinigt.

10784

(1)

	1078
1078	50
1079	50
1080	50
1081	50
1082	50

1078?

Ned den bod van een 109 cm<sup>2</sup> Polycarbiet vloerlaag (= 92% Vol) been gedekt voor de eerste keer in de Vorm 3 behandelt  
 Lekken tot 145 mm diep en 2 lekkens en (= 92 Vol %)  
 1. deel - beide lekken bereikbaar, als het 3).  
 2. - en tweede deel achter de polystyrene.

"en" kiezelplaten (voortigt niet op de vloer = 145)

Tijd	1078	1079	1080	1081	1082
02	65	66	67	68	69
03	66	67	68	69	70
04	67	68	69	70	71
05	68	69	70	71	72
06	69	70	71	72	73
07	70	71	72	73	74
08	71	72	73	74	75
09	72	73	74	75	76
10	73	74	75	76	77
11	74	75	76	77	78
12	75	76	77	78	79
13	76	77	78	79	80
14	77	78	79	80	81
15	78	79	80	81	82
16	79	80	81	82	83
17	80	81	82	83	84
18	81	82	83	84	85
19	82	83	84	85	86
20	83	84	85	86	87
21	84	85	86	87	88
22	85	86	87	88	89
23	86	87	88	89	90
24	87	88	89	90	91
25	88	89	90	91	92
26	89	90	91	92	93
27	90	91	92	93	94
28	91	92	93	94	95
29	92	93	94	95	96
30	93	94	95	96	97
31	94	95	96	97	98
32	95	96	97	98	99
33	96	97	98	99	100
34	97	98	99	100	101
35	98	99	100	101	102
36	99	100	101	102	103
37	100	101	102	103	104
38	101	102	103	104	105
39	102	103	104	105	106
40	103	104	105	106	107
41	104	105	106	107	108
42	105	106	107	108	109
43	106	107	108	109	110
44	107	108	109	110	111
45	108	109	110	111	112
46	109	110	111	112	113
47	110	111	112	113	114
48	111	112	113	114	115
49	112	113	114	115	116
50	113	114	115	116	117
51	114	115	116	117	118
52	115	116	117	118	119
53	116	117	118	119	120
54	117	118	119	120	121
55	118	119	120	121	122
56	119	120	121	122	123
57	120	121	122	123	124
58	121	122	123	124	125
59	122	123	124	125	126
60	123	124	125	126	127
61	124	125	126	127	128
62	125	126	127	128	129
63	126	127	128	129	130
64	127	128	129	130	131
65	128	129	130	131	132
66	129	130	131	132	133
67	130	131	132	133	134
68	131	132	133	134	135
69	132	133	134	135	136
70	133	134	135	136	137
71	134	135	136	137	138
72	135	136	137	138	139
73	136	137	138	139	140

Für Größe 110 ± 10% abweichen Füllmenge (= 25 cm<sup>3</sup> = 12,5 Vol-% d. Volumenanteil) von einem

bi hohen nur in und ob ob hallo klein, ob im mägen charles Ver-  
mied, voll ob ob zu hohen (Aug.)

## 2. Hochdruckverarbeit.

was an' Körzeggs neust aln' wieder mit 19. F.O. vorstal.

To go north to Krasnodar and then enjoy Ruby Line's English (50 RUB)  
- ocean liner excursions -

Cold lot o. ~~down~~

10786

10787

Ned en Vindende van 170 kg (= 85% vol) verhinderd.  
 Dus Vindende was volledig in 40 grader : dan niet langer getrocknet.  
 106 cm<sup>2</sup> gedroogde Vindende (= 53% losg. op hongernd.)

en de 40 : verhinderd was over 90% en niet meer te gebruiken.

+ daan telkameren

Vindende en telkameren

verhinderd = voldoende voor 100% losg.

20 22 24 26 28 30 32 34 36 38 40 42 44 46 48 50 52 54 56 58 60 62 64 66 68 70 72 74 76 78 80 82 84 86 88 90 92 94 96 98 100

1 2 3 4 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 33 34 35 36 37 38 39 40 41 42 43 44 45 46 47 48 49 50

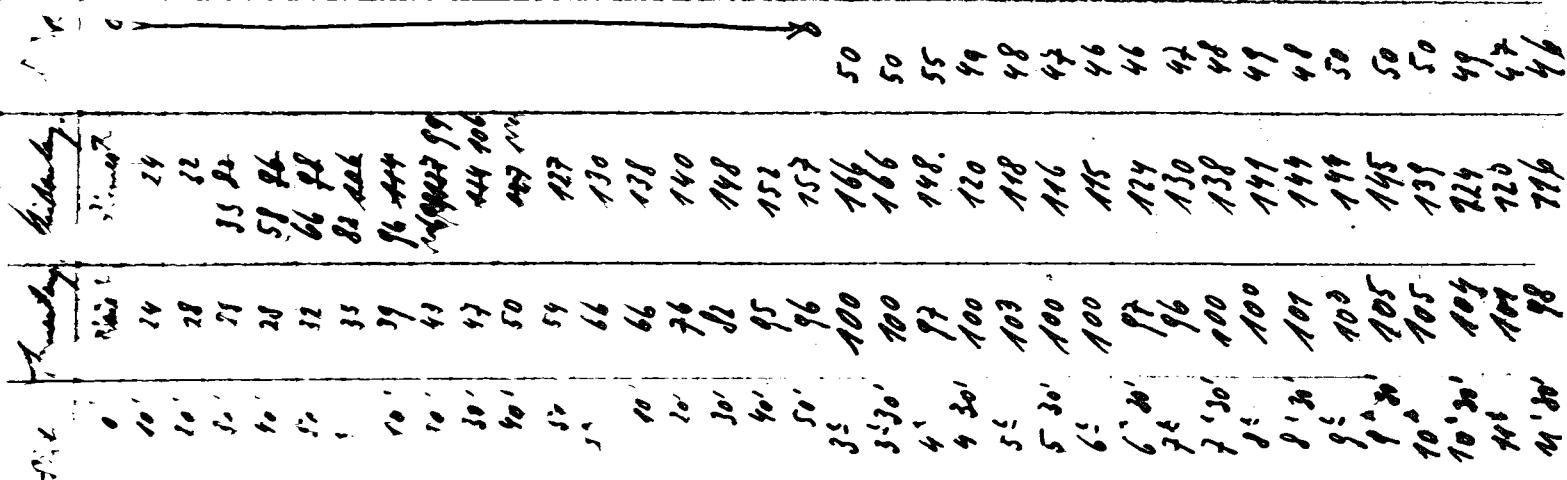
3 Hochdruckwirbel

an einer sehr großen Höhe wieder mit 10°. F. u. versch.

- Aufsteigerin auf der Ebene auf 10° geschr. i. dem unteren  
Höhenbereich. Die Ebene wieder aber in Neigung auf 50 Ma. geschr.

Temperatur und Druck an Land

10788



*Island*

*Major section*

*Vortex*

*can*

100 110 120 130 140 150 160

1078°

Die Felle waren schwer entzündet, die Haarschäfte sind weiter  
nicht leicht abzuziehen.

38 cm Tiere - 5% Haarschäfte.

Tiere ab 111 cm  
Haarschäfte 5% werden an die Vorlage.

Bei Tieren wo es am Rückgrat der Koteletten schwierig sind zu trennen  
werden diese mit einer scharfen Schere abgeschnitten und dann mit  
einer Klemme nach oben gehoben und so leichter heraus zu ziehen.  
Das an Klemme werden 111 cm Vorlage.

Indivisionen der Rebproduktion

5

7.11.42.

60 Pflanzen sind hier zu und sind gefüllt.

Veranderungen in Kolonnen sind mit Rassung einzuordnen.

Unters.

Zur	Vorla	
	Temp.	mm
1	40	max
1	4.	
2	22	
2	1.	
2	0.	
2	9.	
10.	10.	
10.	10.	
10.	10.	
10.	10.	
10.	10.	
110	-	
110	-	

Zur	Kämpf pflanze	
	Temp.	mm
5,5'	112	13
	120	15
	122	17
	122	18
	122	19
	122	20
	124	23
	128	32
	134	37
	136	42
	138	47
	139	52
	140	57
	140	62
	141	67
	141	72
	141	77
	182	82
	130	87

10791

Kultivierungsbeginn

1079

0701

Exit

10793 5.11.42 N.

Die ausser Tropid. waren  
im Volumen - kein Grössenzuschuss festgestellt.  
so benannte von mir hier Umlauf ist leicht geprägt.

Für einen rechten ist ein Individuum: der Abgr.: 1,0

75 cm Abgr.: 1,0)

→ annähernd Ressizing soll 437

Bei der postmoltischen Zulängung zeigt sich  
ein Zuwachs von 74,5% U.-progen-a.-progen-übr.  
der Umgangswerte von 195, letztere 245 g leicht liefern müssen.  
(60% Volumenzuwachs wenn 45 cm beträgt)

5. 11. 62.

wettk. bew.

ca. 4. 6. m. m. "

m. "

- - - - - - - - - - -

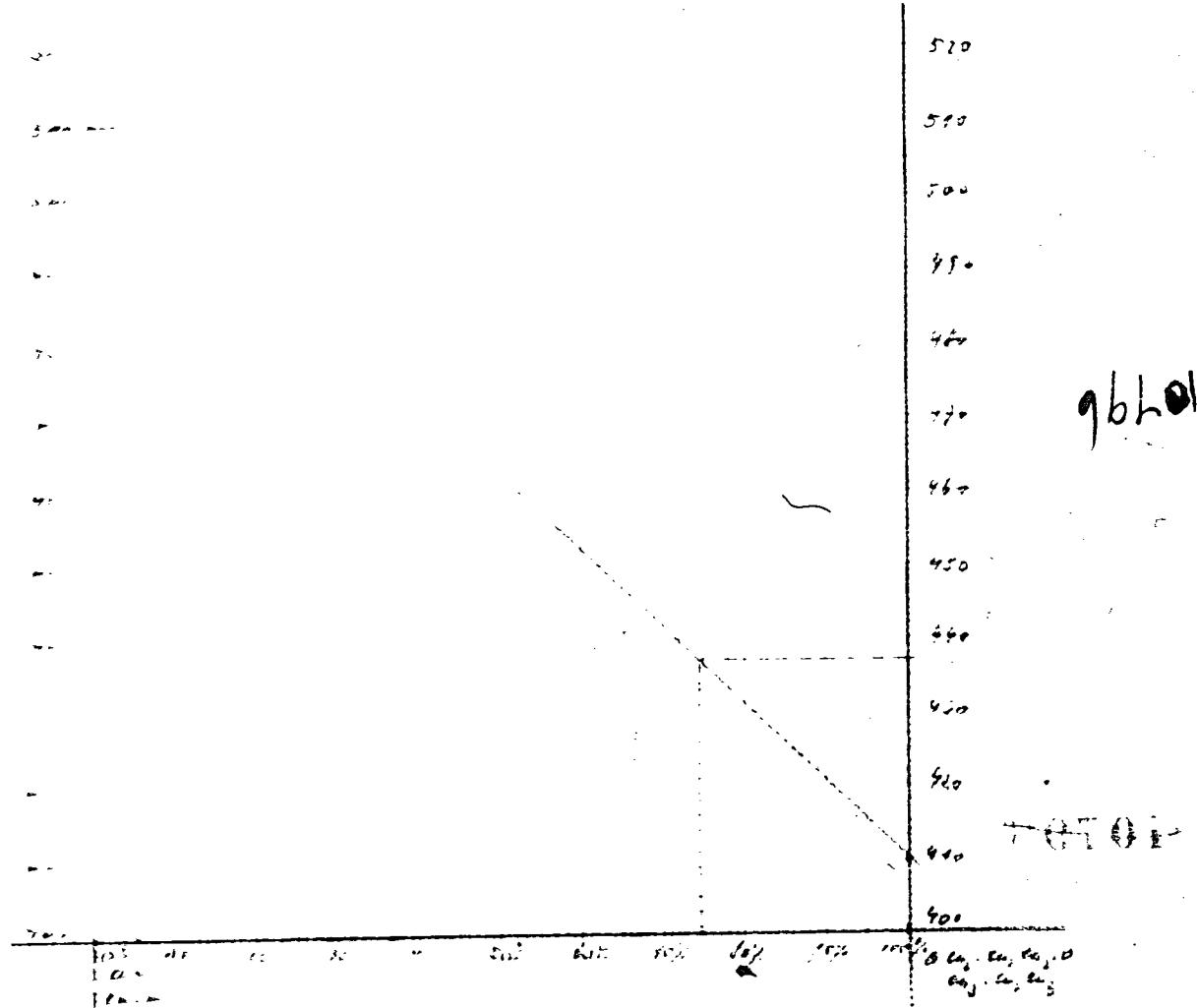
2. Koldstedt varvid

ca. 6000 Ullarby granitste (=> 195.0), inder mit top till. result.  
ca. 1.1. minne ill. Boden sandstein ca. 195.0°C. vildt i int. Ritter  
Klacke minne. En vildt minne gyan hude sig 50 Km. vildt.

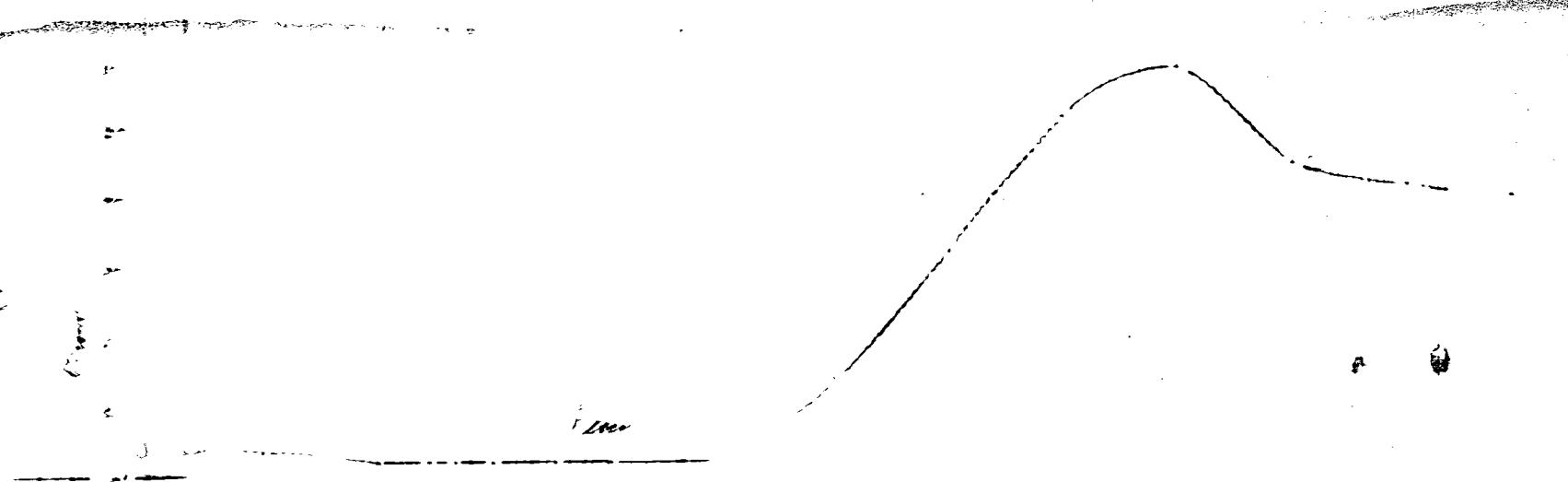
ungefärd 50 Km. vildt

10795

90	85	82	79	76	73	71	69	66	63	60	57	54	51	48	45	42	39	36	33	30	27	24	21	18	15	12	9	6	3	0
----	----	----	----	----	----	----	----	----	----	----	----	----	----	----	----	----	----	----	----	----	----	----	----	----	----	----	---	---	---	---



11



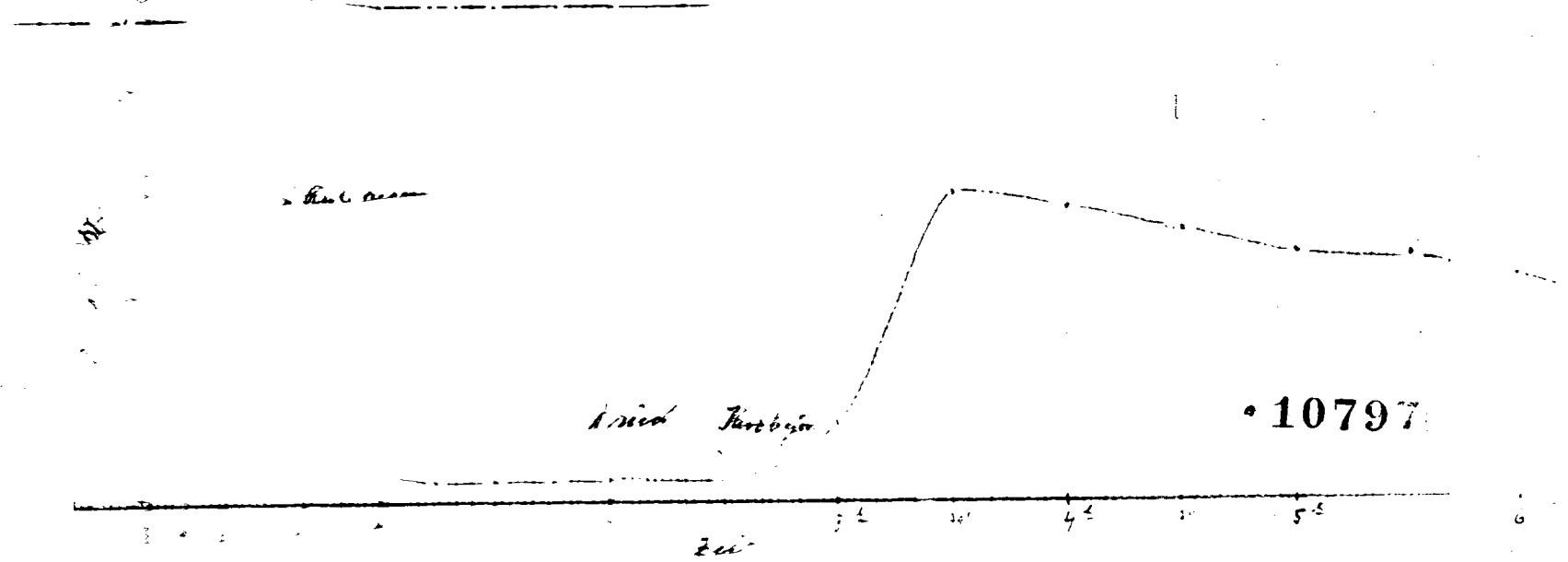
1000

that area

Third Portion

• 10797

2nd



Tijmssamen

en 200 cm en 200 cm (3 cm).

Zwarte tijmssamen en 205, en 205, (3 p.)

Bronkandulaan juur en van de wortels.

Die kandulaan van houtskool gebrand in waterflaming.

Die kandulaan -

Tijmssamen 20 en 200 cm 100, si tien bla  
blaadje en 20 en 30

Die Tijmssamen en 6. en 6. en 6. en 6. en 6.  
en 6. en 6. en 6. en 6. en 6. en 6. en 6. en 6.  
 $\uparrow \frac{515}{450}$

maar dat is een goed Tijmssamen in stelt van 5,5% Goudstof en dit

kan niet dat er een groter kan niet dat gevonden.

3. II. 42. 1

restauriert

- 0.0.0.0.0.0.

T. Holzdruckvermögen

- 0.0.0.0.0.0.0.

100 cm<sup>3</sup> alter und frischer  $\text{CO}_2$  ( = 195,0 g ) werden mit 10<sup>9</sup> TdL vermischt.  
Bei 1° C müssen = dann verschüttete Alter 283 cm<sup>3</sup> Methan (= 76,0 g) reagieren.

Luft drückt 42,0 cm

	0	0,5	1,0	1,5	2,0	2,5	3,0	3,5	4,0	4,5	5,0	5,5	6,0	6,5	7,0	7,5	8,0	8,5	9,0	9,5	10,0	10,5	11,0	11,5	12,0	12,5	13,0	13,5	14,0	14,5	15,0	15,5	16,0	16,5	17,0	17,5	18,0	18,5	19,0	19,5	20,0	20,5	21,0	21,5	22,0	22,5	23,0	23,5	24,0	24,5	25,0	25,5	26,0	26,5	27,0	27,5	28,0	28,5	29,0	29,5	30,0	30,5	31,0	31,5	32,0	32,5	33,0	33,5	34,0	34,5	35,0	35,5	36,0	36,5	37,0	37,5	38,0	38,5	39,0	39,5	40,0	40,5	41,0	41,5	42,0	42,5	43,0	43,5	44,0	44,5	45,0	45,5	46,0	46,5	47,0	47,5	48,0	48,5	49,0	49,5	50,0	50,5	51,0	51,5	52,0	52,5	53,0	53,5	54,0	54,5	55,0	55,5	56,0	56,5	57,0	57,5	58,0	58,5	59,0	59,5	60,0	60,5	61,0	61,5	62,0	62,5	63,0	63,5	64,0	64,5	65,0	65,5	66,0	66,5	67,0	67,5	68,0	68,5	69,0	69,5	70,0	70,5	71,0	71,5	72,0	72,5	73,0	73,5	74,0	74,5	75,0	75,5	76,0	76,5	77,0	77,5	78,0	78,5	79,0	79,5	80,0	80,5	81,0	81,5	82,0	82,5	83,0	83,5	84,0	84,5	85,0	85,5	86,0	86,5	87,0	87,5	88,0	88,5	89,0	89,5	90,0	90,5	91,0	91,5	92,0	92,5	93,0	93,5	94,0	94,5	95,0	95,5	96,0	96,5	97,0	97,5	98,0	98,5	99,0	99,5	100,0
--	---	-----	-----	-----	-----	-----	-----	-----	-----	-----	-----	-----	-----	-----	-----	-----	-----	-----	-----	-----	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	------	-------

W. Sch

10:23

9.27

0'	0,02
5'	0,00
10'	0,01
15'	0,00
20'	0,00
25'	0,02
30'	0,00
35'	0,03
40'	0,00
45'	0,00
50'	0,00
55'	0,00
60'	0,00
65'	0,00
70'	0,00
75'	0,00
80'	0,00
85'	0,00
90'	0,00
95'	0,00
100'	0,00

P. 1. 1/4

Zugabe 1 cm<sup>3</sup>/60

0'	0,02
5'	0,00
10'	0,00
15'	0,00
20'	0,00
25'	0,00
30'	0,00
35'	0,00
40'	0,00
45'	0,00
50'	0,00
55'	0,00
60'	0,00
65'	0,00
70'	0,00
75'	0,00
80'	0,00
85'	0,00
90'	0,00
95'	0,00
100'	0,00

last.

10799

Lx T : = Lixellan

1)  $\text{Cu}_2 \cdot \text{Cu} \cdot \text{Cu}_2 \cdot \text{O} \cdot \text{C}_2\text{H}_5$  B/I 638 ~~638~~ S.P. 62,5 (84) 66-67 (143,9)

1)  $\text{Cu}_2 \cdot \text{Br} \cdot \text{Cu}_2 \cdot \text{O} \cdot \text{C}_2\text{H}_5$  ~~357~~ ~~N 158~~ ~~158~~ S.P. 143-158 (150-151)

1)  $\text{Cu}_2(\text{OH}) \cdot \text{Cu}_2 \cdot \text{Cu}_2 \cdot \text{O} \cdot \text{C}_2\text{H}_5$  N/I ~~476~~ ~~476~~ S.P. 160-161

1)  $\text{Cu}_2 \text{Br} \cdot \text{Cu} \text{Br} \cdot \text{Cu}_2 \cdot \text{O} \cdot \text{C}_2\text{H}_5$  ~~357~~ S.P. 193-195

1)  $\text{Cu}_3 \cdot \text{Cu} \text{Br} \cdot \text{Cu}_2 \cdot \text{O} \cdot \text{C}_2\text{H}_5$  ~~357~~ 10

1)  $\text{Cu}_2 \text{Br} \cdot \text{Cu} \text{Br} \cdot \text{Cu}_2 \cdot \text{O} \cdot \text{C}_2\text{H}_5$  10800

1)  $\text{Cu}_2 \text{Br} \cdot \text{Cu} \text{Br} \cdot \text{Cu}_2 \cdot \text{O} \cdot \text{C}_2\text{H}_5$  636,300

1)  $\text{Cu}_2 \text{Br} \cdot \text{Cu} \text{Br} \cdot \text{Cu}_2 \cdot \text{O} \cdot \text{C}_2\text{H}_5$  10-70 I 100

1)  $\text{Cu}_2 \text{Br} \cdot \text{Cu} \text{Br} \cdot \text{Cu}_2 \cdot \text{O} \cdot \text{C}_2\text{H}_5$  105 I 100

1)  $\text{Cu}_2 \text{Br} \cdot \text{Cu} \text{Br} \cdot \text{Cu}_2 \cdot \text{O} \cdot \text{C}_2\text{H}_5$  192 I 100

		Lit. ex ch	J.P.
1) Ethyl-isopropyl ether	$C_2H_5-O-C_2H_5$		
2) Ethyl-isopropanoate	$CH_3COOC_2H_5$		
3) Ethyl-isobutyl ether	$C_2H_5-O-C_3H_7$		
4) Ethyl-isobutyl ether	$CH_3COOC_2H_5$		
5. Ti-isopropyl ether	$Ti(C_2H_5)_4$		

as Synthesis