Ruhrbonzin Aktiongosellschaft Eberhausen Holton

Oberhausen-Holton, den 14. Mai 1942 Betrieb: Betriebelabor I

Betriebabaro RB F/Ors

#### Herrn Frof. Dr. Martin 1

	Sekretariat F	lg.
	Eingang 16.5	H2.
-	Besutv.t	
١		

## Betr.: Monatabericht A p r i 1 1942

Neben den laufenden überwachungsuntersuchungen der Gaserkeugung, Gasaufbereitung, der Synthese und der Gasolgewinnung wurden folgende Versuche und Untersuchungen durchgeführt:

#### 1. Gasreinigung

Feinreinigermassen aus Luxmasse und Natriumbikarbonat hergestellt, die aufgrund der Verwendung von Natriumbikarbonat eine erhöhte Porosität autweisen solltel wurden in Vergleichsversuchen mit normaler Feinreinigermasse geprüft. Die Porosität der Natriumbikarbonatmasse betrug 59 % gegen 50 % der Normalmasse. Es war also eine Steigerung der Forosität erreicht worden. Bei der letzten Versuchsreihe wurde bei niedrigen Temperaturen von 180 bis 240° eine schlechte Wirksam-keit der Natriumbikarbonatmasse beobachtet. Der umgewandelte org. Schwefel wurde nicht vollständig aufgenommen, es traten Schwefelwas-serstoffdurchbrüche auf. Da nahe lag, daß in diesem Temperaturgebiet aus dem Bikarbonat Kohlensäure ausgetrieben wird und diese Kohlensäure die Aufnahme von Schwefelwasserstoff behindert, wurde eine Bikarbonetmasse zur berführung des gesamten Bikarbonates in Karbonat über 24 Stunden im Stickstoffstrom auf 350° erhitzt und dann bei 180° und steigenden Temperaturen bis auf 300° weitere Vergleichsversuche mit normaler Feinreinigermasse durchgeführt. Aber auch an dieser vorbehandelten Masse traten bei 180 bis 2200 Schwefelwasserstoffdurchbrüche bis zu 6 g/100 m3 bei Reinigungewerenchen mit Bikurbennitmasse auf, wahrend mit normaler Feinreinigermasse bei gleicher Temperatur und Belastung eine vollständige Schwefelreinigung erzielt werden konnte. Die Schwefelaufledung der Massen betrug nach über 30 Tagen Versuchsdauer bei der Bikarbonatmasse 6,59 % und bei der normalen Feinreinigermasse 7,32 %, nachdem der Versuch bei einem Bonwefeldurch schlag von 0,3 bis 0,7 g org. Schwefel je 100 m³ bei der normalen Feinreinigeransse abgebrochen war. Obwohl auch in diesem Vergleichs-versuch bei Temperaturen über 220° die Bikarbonatmasse aufgrund ihrer honen Porosität der normalen Feinreinigermasse überlagen ist, steht ihrer Vermendung im Großtetrieb das Auftreten von Schwefelwasserstoff durchbrüchen bei niedrigen Temperaturen im Wege.

Weitere Vergleichsversuche mit Massen der Brabag Schwarzheide mit 67 % Porosität und unserer Feinreinigermasse mit 50 % Porosität zeigten, daß mit Massergas(ca. 20 g org. Schwefel/100 m3) bei Temperaturen unter 1500 nur kurzfristige Reinigungserfolge erzielt werden konnten. Die Brabagmasse zeigte bei 100 bis 1300 org. Schwefel Durchbruche von 0,35 bis 0,22 g, während bei gleicher Belastung und Temperatur unsere Feinreinigermassen 0,40 und 0,32 g org. Schwefel unzersetzt 1308.

Auch im weiteren Verlauf der Temperatursteigerung zeigte die Brabagmasse nur Schwefelgehalte von unter 0,05 g/100 m³ im Reingas, wührend mit unserer Masse nur Reinheitswerte von 0,1 bis 0,2 g erzielt wurden. Diese Versuche werden bei 2500 und hohen Temperaturen fortgesetzt.

Da die gute Reinigungswirkung der Brabagmassen meines Erachtens weniger auf die Herstellungsart als auf die Verwendung von Lautamasse anstelle von Luxmasse zurückzuführen ist, wurden Versuche mit unter gleichen Bedingungen hergestellten Massen auf Lux- und Lauta Ruhrbenzin Aktiongesellschaft

masse-Grundlage angestellt. Die Porosität der Laute-Feinreinigermassen beträgt 64,4 %, die der Lux-Feinreinigermasse 57,8 %. Schon jetzt kann gesagt werden, deß die oratere Masse im Temperaturbenden von 180 bis 2500 der Luxmasse überlegen ist. Diese Versuche laufen den Weiter.

Weiter wurden erneute Vergleicheversuche über den Einfluß der Korngroße bei normeler Reinreinigermasse mit den Korngrößen 1 - 3 und 7 - 8 mm begonnen.

### 2. Konvertierung

Der 1.G.-Kontakt war bis Bitte des Bonats weiter in Betrieb und zeigte nach wir vor einen CO-Umsatz von 86,0 - 88,0 - Durch eine Störung in der SEttigungs-Apparatur wurde der Kontakt für kurze Zeit mit Gas allem beaufschlagt, wedurch Kohlenstoffabscheidung erfolgte. Zur Entfernung des Kohlenstoffes wurde der Kontakt fünf Tage bei 400 bis 4500 mit allemählich gesteigerten Sauerstoffmengen behandelt und wieder in Betrieb genommen. Ober die Eirkung der Regeneration kann noch nicht berichtet werden.

## 3. Tieftomperatursiedeanalysen

Die Tieftemperatureiedeanalysen zur Beurteilung des CO/H2 Un-Batzes, der Vergasung und der Produktion wurden fortgesetzt und ergaben folgende werte:

# Druokanlage April 1942

. 1						
	1.	7.	14.	16.	21.	28.Apr.42
Kontraktion	71,0	70,7	70,0	71,5	71,2	69,0
CC+H2 Umsatz	91,0	90,1	89,2	91,2	89,3	87,6
	-в 139,5	143,4	139,6	135,2	142,3	137,8
pro m3 Nutzgna H	2B 139,2	•	139,1	1	141,7	
g Gasol/m <sup>3</sup> N.G.		16,0	16,2	17,7	16,9	16,7
5 CO2-Heubildung	co 5,2	1,7	6,4	4,8	8,7	4,8
CH4-Neubildung bez. a. umges.	co 10,2	9,1	9,7	12,1	2,3	8,7
% 88zlehoilding.	. co 1,8	2,2	1,7	2,1	1,8	1,8

005678

## Normaldruckanlage April 1942

		1.	7.	21.	28.	Apr. 1942
Kontraktion		66,0	65,9	68,3	67,2	•
CO+H2 Umsatz		91,4	91,7	91,8	91,2	
g fl. Prod. ohne Gasol nach	CO-B	122,6	125,0	136,5	133,3	·. }
pro m <sup>3</sup> N.G.	H2-B		124,6			
g Gasol/m3 N.G.		26,4	25,3	20,7	23,5	
% CO2-Neubildung bez. a. umges.	CO	6,5	5,6	4,0	6,1	
% CH4-Neubildung bez. a. umges.	<b>GO</b>	12,9	13,1	10,3	9,9	olig Elikabeta eta eta eta eta eta eta eta eta eta
% C2-Neubildung bez. a. umges.	CO	2,9	2,5	2,5	2,3	4

Im Mittel dieser Stichproben werden also für die Drucksynthese 139,5 g C5 und höhere Kohlenwasserstoffe/m³ Hutzgas und für die Hormalsynthese 129,3 g C5 und höhere Kohlenwasserstoffe /m³ Hutzgas gefunden.

## 4. Aktiv-Kohle-Anlage

Die vorgesehenen Anderungen für die interferometrischen Untersuchungen über Gasolaufnahmefähigkeit von Aktiv-Kohle sind beendet. Die Versuche vorallem zur Überwachung der Aktiv-Kohle-Anlagen werden fortgesetzt.

Ddr. Alberts
Hagemann
Schuff

