Ruhibenzin Aktiongsellschaft

Oberhausen-Holten, den 10. Oktober 1938. RB. Abt. D.V.A. Ba/Tk.

Sekretariat Fig.

Eingang: 11.10.38

Ltd. Nr. 1.177.

Beantw.:

Secondary S

Herrn Professor Martin

betrifft:

Monatabericht Sept. 1938 über die Drucksynthese-Versuchsanlage.

- I. Bersicht über die vorhandenen Versuchsöfen.
- Ofen 1 (Kruppofen) ist für die Erprobung von Konstruktionsfragen bestimmt. Er befindet sich noch ausserhalb zwecks Einbaus von 70 mm - Rohren mit besonderen Wärmeleitblechen anstelle der früheren 34 mm - Rohre mit Sterneinsatz.
- Ofen 2 (Kruppofen mit Sterneinsatz) dient für die Kreilaufversuche der Lurgi.

Der gegenwärtige Wassergaskreislaufversuch mit verdünntem Kobaltkontakt weist ein Alter von 35 Tagen auf und scheint nach dem anfänglich starken Abfall jetzt eine normale Konstanz erreicht zu haben. Bei einem Kreislaufverhältnis von rund 1 : 4,5 und einer Temperatur von 2160 ist der Ofen mit einer "berlast von etwa 50 % beaufschlagt. Hierbei setzt er das nutzbare Kohlenoxyd 24 75 % um. Diese Ofenleistung entspricht einer loo %igen Aufarbeitung eines mit lo % Überlast fahrenden Normalofens Die Ausbeute beträgt 115 g je Nm3 Nutzgas (135 g/Idealgas). Das Gesamtprodukt besteht zu 50 % aus Benzin (mit etwa 60 % Olefinenk, aus 30 % Mittelöl (40 % Olefine) unit 20 % Paraffin. Die motorische Prüfung hat ergeben, daß rund 37 % des Gesamtproduktes die Oktansahl 60 erreichen. Wie weit die chemische Behandlung die Oktanzahl noch hinauftreibt, wird gegenwärtig im Laboratorium Dr. Velde untersucht. Ferner wird von Dr. Tramm geprüft, ob sich das clefinreiche Produkt unmittelbar für die Schmierblaynthese heranziehen lässt.

Die hohe Ofenleistung des Kreislaufversuchs muss als bemerkenswert bezeichnet werden. Aus Vergleichs gründen ist es wichtig, den bei diesem Kreislaufversuch eigesetzten verdünnten Kontakt auch im geraden Durch

Durchschrift

- 2 -

Ruhrbenzin Shtiengesellschaft

gang zu prüfen.

Ofen 3

(Mannesmann-Doppelrohrofen) ist entleert und füllbereit. Als Kontakt wurde für diesen Ofen ein 2 - mm Fadenkorn - Mischkontakt vorgesehen, mit dessen Hers
stellung das Forschungslabor.in der nächsten Woche bes
ginnen kann. Der Versuch stellt dann einen Parallels
versuch zu dem in Ofen 8 befindlichen 2 mm - Fadenkorn
Thoriumkontakt dar. Gleichzeitig soll dabei der Mischkontakt im Dauerbetrieb erprobt werden. Zweckmässiger
erscheint es, den Mischkontakt in der normalen Korns
form (>2 mm) einzusetzen, um den Anschluss an die
Grossanlage zu wahren.

Ofen 4

(Röhrenofen mit lo mm Dm.) enthielt Eirichkorn-Mischkontakt (0,8-1,5 mm) und befindet sich noch in der
Entleerung, die mit Schwierigkeiten verbunden ist.
Wegen seiner besonderen Bauweise kommt dieser Ofen für
vergleichende Kontaktversuche nicht in Betracht. Er
kann, sofern er nochmals eingesetzt werden soll, erneut mit einem geeigneten Feinkorn gefüllt werden, um
die Frage der Methanbildung in Engrohren zu untersuchen

Ofen 5

(Imperialofen) enthält einen 1,5 mm - Fadenkorn - Mischkontakt und steht bisher 103 Tage im Betrieb. Hauptsächlich wurden in dem Ofen Belastungsversuche durchgeführt. Diese sind jetzt abgeschlossen. Die allegemeine Verwendbarkeit des Ofens 5 ist dadurch beschre. daß der Ofen dampfseitig nur Drucke bis etwa 13 atü (entsprechend einer Temperatur von 194°) zulässt. Er erlaubt ein vollständiges Ausfahren der Kontakte dese halb nicht; ein Umbau des Ofens empfielt sich nicht wegen seiner zu geringen Baulänge.

Ofen 8

(Mannesmann - Doppelrohrofen) ist mit 2 mm - Fadenkorn. Thoriumkontakt gefüllt. Der Kontakt ist bisher 15 Tage alt und seigt hinsichtlich Aktivität und Verflüssigung ein normales Verhalten. Infolge der guten Gasverteilung arbeitet der Ofen sehr gleichmässig. Dieser Ofen dient, wie erwähnt, als Vergleichsversuch zu dem noch in Ofen 3 einsusetzenden Mischkontakt.

Ruhrbenzin Aktiengesellschaft

II. Einzelne Versuchsergebnisse.

Belastungsversuche.

Bei den Belastungsversuchen in Ofen 5 sollte zumächst festgestellt werden, in welchem Mass die Verflüssigung des Kohlenoxyds mit steigender Aufarbeitung bei einstufigem Arbeiten abnimmt. Es wurde die Temperatur annähernd gleich gehalten und nur die Belastung (ohne Rücksicht auf die Raumseitausbeute) vartiert. Von den Ergebnissen, über die ein Sonderbericht zusammengestellt wird, seien folgende herausgehoben:

Belastung Nm³/kg Co/Stde. 1,07 0,79 0,72 0,60 CO-Aufarbeitung in % 75,6 83,2 68,9 92,8 CH₄-Bildung in % des umges.COll,6 12,3 13,3 11,6 CO₂-Bildung in % " 0 3,1 2,9 7,2 Verflüssigungsgrad (analytisch) 68,4 64,4 64,0 81,2

Während die OH₄-Bildung, wie die Zahlen seigen, mit steigender Aufarbeitung, (bei etwa gleichgehaltener Temperatur) praktisch gleich blieb, trat oberhalb einer 75 zigen Aufarbeitung eine zunehmende CO₂-Bildung auf. Diese setzt den Verflüssigungsgrad herab. Die Frage der Kohlensäurebildung, die bei der Drucksynthese bisher unklar war, wird durch diese Versuche in ihrem Züsammenhängen erstmalig deutlicher. Diese Versuche müssen auch auf Wassergas ausgedehnt werden.

Einfluss des CO: Ho - Verhältnisses im Synthesegas auf den Verflüssigungsgrad.

Infolge von Umstellungen in der Konvertierung der Grossanlage stand uns längere Zeit ein CO-reicheres Synthesegas als normal zur Verfügung. Wir hatten dadurch Gelegenheit, die Abhängigkeit des Verfüssigungsgrades von dem Ausgangsgas innerhalb gewisser Gronsen zu untersuchen. Bei gleicher Beaufschlagung und gleicher Temperatur äusserte sich das CO-H2-Verhältnis Durchschrift

CO:H2 - Verhältnis im Sygas	1:1,59	1: 1,87
CO-Umsatz in %	47,9	45.5
CH4-Bildung in % des umges. CO	12,8	15,2
Verflüssigungsgrad	87,2	84,8

Es geht aus den Zahlen der bessere Verflüssigungsgrad des CO-reicheren Gases eindeutig hervor. Allerdings wird es notwendig sein, die Verhältnisse auch bei einer hüheren Aufarbeitung des CO als vorliegend su untersuchen da der Vorteil des Wassergases dann vielleicht durch eine erhühte CO₂-Bildung wettgemacht werden kann.

III. Versuchsplan.

Sachdem die Versuche über die zweckmässige Ofenbauart sunächst als abgeschlossen angesehen werden können, bedürfen folgende Fragen einer eingehenden Untersuchung:

- 1) die Durchführung der Synthese in swei Stufen zur Feststellung der erzielbaren Höchstausbeute.
- 2) ein Vergleich zwischen den Betrieb mit Synthesegas und Wassergas.
- 3) die Virkungsweise verdünnter Kontakte (von denen gegenwärtig einer bereits im Kreislaufversuch geprüft wird).

Hinsu kommen die geplanten Versuche über das Verhalten hochverdünnter Kontakte, von nickelhaltigen und Nickel-Kontakten, so weit die Laboratoriumsentwicklung hierüber bereits abgeschlossen ist.

Der Durchführung dieses Verguchsplanes steht bisher der Hangel an geeigneten öfen im Wege. Lediglich zwei öfen (3 und 8) zeigen gleiche Bauweise (die derjenigen der Grossanlage entspricht), während die übrigen öfen infolge ihrer Sonderbauweise nur begrenst anzuwenden sind. Es erscheint deshalb vordringlich, das die Zahl der allgemein verwendbaren öfen, teils durch Umbau der vorhandenen in nächster Zeit erhöht wird.

Baks

A. Durchschrif