Dr. Bü./E.

Artemnotiz

betr.

## Weiterentwicklung des Alkacid-

und Clausofen-Verfahrens.

Y

Die woch ausstehenden Arbeiten für die Weiterentwichlung des Alkaciave fahrens beziehen sich in der Hauptsache auf die Vereinfschung und Verbilligung der Apparatur. Hinsichtlich der Verbesserung der Laugen scheiner wir zu einem gewissen Abschluß gekommen zu sein und zwar werden folgende Laugen verwandt werden :

- 1). Alkacidi Auge M für die Auswaschung von Schwefslwassersteff eder Kohlensäuse allein oder im Gemisch, wobei sowohl der Schwefolg wasserstoff als auch die Kohlensäuse entfernt werden collen und sofern die zu reinigenden Gase frei von Schwefelltchlenstoff eind
- 2). Alkaciálange Dik dient zur Auswaschung von Schwefelwasserstoff aus Schwefelkohlenstoff enthaltenden Gasen wobei die Kohlensün re mehr oder weniger nicht entfernt werden soll.

Als Dik-Lauge wurde zunächst Diäthylglykokollkalium benutzt weil diese Lauge von Ludwigshofen zuerst technisch brauchbar hergestellt werden konnte. Da hierfür aber Diäthylamin als Ausgangsmaterial dient, das für diesen Zweck besonders hergestellt werden nas, beab sichtigen wir, anstelle dieses Äthylderivates das Dimethylational Kalium als Dik-Lauge zu benutzen, weil in diesen Falle das Dimethylational als Ausgangsmaterial dient, im der Meunylaminfahr, als Debenge dukt anfällt und wofür seither schlechte Abantzmöglichkeit besteht. Unsere dahin zielenden Bestrebungen sind jetzt so weit gedichen, daß Lu eine technisch brauchbare Lösung herstellen kann. Diese Lösungen werden zur Zeit untersucht und es sind auch 20 ebm dieser Lauge zur

Füllung eines Systems für die Hy-Gas-Entschwefelung bestellt. Diese Versuche sind zur Z-it im Gange und wären weiterzuführen.

Weitere Arbeit auf die Verbesserung der M-Lauge zu verwenden, ist unseres Erachtens wenig aussichtsreich und die Verbilligung insbesondere der Kohlensaure-Auswaschung, sollte auf dem Wege der besseren Ausgestaltung der Apparatur und besonders der billigeren Beheizung der Anlage als durch Dampf geschehen.

Die Arbeiten zur Verbilligung des Alkacid-Verfahrehs wären zu unterteilen in Anlagen zur Entfernung von Schwefelwasserstoff und solche zur Entfernung von Kohlensäure. Bei der Entfernung von Schwefelwasserstoff aus Gasen kann in jedem Falle eine sehr große dadurch Verbilligung der gesamten Anlage/erzielt werden, daß der von der Lauge ausgewaschene Schwefelwasserstoff direkt aus der KoTsune über den Kühler einem Brenner zugeführt wird, in dem der Schwefelwasserstoff mit der theoretischen Luitmenge auf Schwefel vertrannt wird. Die Wärme wird nun an die abzutreibende gesättigte Alkacidlauge

Verbrennung des abgetriebenen Schwefelwasserstoffs vorgenommen wird und der hierbei anfallende Schwefel wird aus dem Kocher abgesogst.

Die SO2- und H2S-haltigen Abgase gehen nun durch einen Nachkontakt und werden hier vollkommen auf Schwefel umgesetzt. Die Schwankungen in der Menge des ausgetriebenen Schwefelwasserstoffs werden durch für die Verbrennung notwendigen Luftmenge, eine automatische Regulierung der ausgeglichen Schwankungen in der angelieferten Schwefelwasserstoffmenge und der für die Abtreihung benötigten Gasmenge werden durch einen in der Kolonne angebrachten DampfZusatzheizer eingestellt. Auf diese Weise ist es möglich, in ein und derselben Apparatur den Schwefelwasserstoff auszuwaschen und direkt auf Schwefel zu verarbeiten und dabei die Wärme für die

Abtreibung der Lauge zu benutzen. Je nach der Aufladung der Lauge kann auf diese Weise der Dampf bis auf eine kleine Menge Regulier-dampf eingespart werden. An Apparatur wären in diesem Falle der Kessel für die Clausanlage, Gasometer, Schwefelwasserstoffgebläse sowie die dazu gehörigen komplizierten Leitungen gespart, was eine wesentliche Vereinfachung und Verbilligung der Anlage darstellt.

Es wurden bereits zwei Monate Lang Vorversuche dieser Art zunächst durchgeführt, wobei/anstelle des Schwefelwasserstoffs Heizgas zur Abtreibung der Alkacidlauge diente. Zur Zeit wird die Einrichtung für die Versuche aufgebaut.

Die Wirkungsweise eine Glockenbodenkolonne ben dem Alkacidverfahren soll ebenfalls bei dieser Gelegenheit ausprobiert werden. Kohlensäurewäsche:

Bei der Wirtschaftlichkeitsberechnung der Kohlensäurewäsche wirken sich die Dampfkosten ungünstig aus. Außerdem ist die Verweilzeit von 1 Minute im Waschturm zur Auswaschung der Kohlensäure sehr groß und es werden hierdurch unverhältnismäßig große Waschtürme benötigt, die einerseits sehr teuer sind und andererseits einen großen Einsatz von Lauge benötigen. Für die Herabsetzung dieser Kosten sind Versuche mit Spezial-Füllkörpern im Gange, insbesondere scheinen uns die Intos-Horden Vorteile in dieser Hinsicht zu bieten. Diese Versuche sind eingeleitet.

Zur Dampfersparnis könnte man daran denken, eine bessere Aufladung der Lauge zu erzielen, bezw. Laugen mit höheren Aufladungs-möglichkeiten zu suchen. Dieser Weg scheint uns aber nur dann aussichtsreich, wenn die Lauge neben der Eigenschaft einer höheren Beladungsmöglichkeit gleichzeitig eine größere Aufladungsgeschwindigkeit für Kohlensäure zeigen würde. Wir haben in den Polyäthyleneminoessigsauren Salzen Körper gefunden, die diesen beiden Eigenschaften

gerecht werden. Diese Körper wären auch einigermaßen zugänglich; aber die Vorteile auch für den Dampfverbrauch sind deshalb nicht groß, weil von einer gewissen Aufladung ab ( 50 Vol/Vol) sich der Dampfverbrauch mehr und mehr nach der Beladungshöhe der Lauge richtet. Dies erklärt sich einfach daraus, daß ein der Beladungshöhe entsprechender Dampfmehrverbrauch zur Aufspaltung der gebildeten Salze notwendig ist. Aus diesem Grunde erscheint es uns richtiger, anstatt über die Verbesberung der Lauge, eine Dampfersparnis durch Ausnutzung des Brüdendampfes in irgendeiner Form zu erzielen bezw. die Abtreibung der Lauge durch billigere Heizmittel als Dampf durchzuführen.

Im Fall 1 kann man die Ersparnis dadurch erzielen, daß man die Abtreibekolonne in mehrere hintereinandergeschaltete Kolonnen teilt und die einzelnen Kolonnen bei verschiedenem Druck betreibt. Von den mit dem höheren Druck arbeitenden Kolonnen abziehenden Schwaden wird jeweils die nachfolgende Kolonne beheizt. Dieser Versuch soll zumächst in unseren Systemen 1 und 2 durchgeführt werden. Die weitere Möglichkeit besteht in der Ahwendung einer Dampfpumpe. Die in dieser Hinsicht von Herrn Dr. Wirth durchgerechneten Verhältnisse ergaben durch die in dem Brüden enthaltene CO2 einen schlechte Wirkungsgrad. Dieses Verhältnis muß aber nochmals geprüft werden.

Im Fall 2 wäre deren zu denken, die Lauge anstatt mit Dampf, durch Beheizen mit Rohkohle bezw. Briketts durchzuführen. Bei größeren Anlagen, wie dies beispielsweise für Ruhland geplant war, müßte diese Art der Beheizung ohne weiteres möglich und der Beheizung mit Dampf überlegen sein, Ein derartiger Versuch soll auch für die nächste Zeit vorbereitet werden.

## Clausanlage.

Die (lausanlage scheint uns so weit entwickelt zu sein, daß

nennenswerte Arbeiten nicht mehr hineingesteckt werden brauchen. Es scheint uns lediglich notwendig, den von Herrn Dr. Braus ausgearbeiteten künstlichen Kontakt gegen den Bauxitkontakt, der leicht zum Zerfall und dadurch zum Verstopfen der Öfen neigt, auszuwechseln.

Diese Versuche sind im Gange.

## Arbeitsverteilung.

Die oben genannten Arbeiten wurden, so weit es sich um die Verbesserung der Laugen, sowie um die Reinigung der verschiedenen Gase handelt, durch Herrn Dr. Wenzel ausgeführt. Die hierauf aufgebauten Betriebsversuche hat Herr Dr. Braus durchgeführt. Es wäre zweckmäßig, wenn diese Arbeitsunterteilung für die nächste Zeit

bestehen bliebe. Herr Dr. Wenzel wird den für das Labor vorzusehenden Herrn allmählich in das Gebiet einarbeiten, so daß sich Herr Dr. Wenzel langsam von den mit dem Alkacidverfahren zusammenhängenden Arbeiten frei machen kann. Vorzussichtlich sind für die Schwelgas- und Krackgaspeinigung noch einige Versuche durchzuführen die ebenfalls von Herrn Dr. Wenzel bezw. von dem an seine Stelle tretenden Herrn durchgeführt werdem können.

Die seither von mir in der Hauptsache ausgeführten Projektivrungsarbeiten werden nach der vorgesehenen Regelung von Herrn Dr.

Braus übernommen, so daß ich mich allmählich bis auf das äußerste
von diesen Arbeiten
Maß/zurückziehen kann. Es wurde in diesem Zusammenhang von allen
Beteiligten als richtig angesehen und auch von der Direktion gewünscht, daß ich die obere Leitung über die Entwicklung des Alkacidund Clausofen-Verfahrens und die hiermit zusammenhängenden Projektierungsarbeiten vor wie nach weiterbehalte.

Das Kokerei-K-Verfahren sûwie die Alkacidanlage Hüls werden

vorläufig von Herrn Dr. Mengdehl in der bisherigen Weise fortgesetzt.

Baker

1 Expl. Direktion,

Herrn Dr. v. Staden,

Herrn Obering. Dr. Strombeck,

Herrn Obering. Sabel,

A.W.P.,

Herrn Dr. Braus,

Herrn Dr. Wenzel,

Herrn Dr. Bähr.