

이結果을 보면 磷灰岩이 酸水浴의 結果
 B_2O_3, Al_2O_3 を RO 로 替換할 수 있고 因
 내生產에 由其 容易하게 되는 優수점이다. 特
 別 110~150 유리는 產出率만 하다.

IV 結 言

本研究의 目的은 国内生産에 適合한 磷灰岩
 製成及 製品을 由고서 由其으로 酸水浴의 向
 上안을 目的한 것이다. 그外로 磷灰
 物置換에 依한 酸水浴의 变動은 詳細히 研
 究하였고 大略 그個性을 調査하였다.

그結果 高爐의 生產率及高磷灰岩의 及
 이서는 B_2O_3 를 Na_2O 로 Al_2O_3 를
 CaO, MgO 로 替換하는 것은 酸水浴의
 低下이나 易燃性인을 向上시킴으로 国内
 生産에는 優秀한 結果를 낸다고 看았다. 그
 뒤 SiO_2 66.5%, Na_2O 15.0%,
 B_2O_3 5.3%, $CaO (MgO)$ 8.0%, Al_2O_3
 5.2% 之国内生產에 適合한 양을 유리로
 으로 組成된다.

(中 文 五 重 研究 所 藥 機 化 学 科) (42.8.4年 8月, 日文稿)

Chlorobenzene 常压氣相接觸加水分解 에 依한 石炭酸의 合成

成 動 度 · 沈 實 実

I 緒 言

Benzene 으로부터 石炭酸을 製造하는
 之 三種의 方法으로는 Benzene sulfonic
 acid 亂斗法 이른 alkali 亂斗法 三方
 法 benzene 과 chloral 으로부터
 chlorobenzene 을 만들어 從而 高
 温高压에서 alkali 亂斗法 依하여 石炭酸을
 만드는 方法 (Dow chem. Co 方法)
 있으나 所謂 Rasching 法이라고 한
 대용과 같은 經路壓縮法의 理理에서부터
 始發하여 1940年 美國에서도 이方法의
 中向玉實驗에 成功한 바 있다.

1) 이는 級高 Benzene 과 空氣로

石炭酸을 合成하는 場으로 Benzene 으로
 与하되 石炭酸을 合成하는 適應的方法의 亂斗法
 할 수 있는 것이다.

- 1) $4C_6H_6 + 4HCl + O_2 \xrightarrow{\text{触媒}} 2C_6H_5Cl + 2H_2O$
- 2) $4C_6H_5Cl + 4H_2O \xrightarrow{\text{触媒}} 2C_6H_5OH + 4HCl$
 - ① 五倍의 氧气 用 Chlorobenzene의
 氧化加水分解는 Silicagel 触媒
 等을 触媒로 使用 2) 苯의 氧化高溫에
 由 実驗한 바므로 Chalkolay 触媒
 3) 以外에 別로 無害한 物質이 沒有
 由触媒는 Silica gel 触媒를 使用하여
 由反應의 各種反應條件를 檢討한 바 若干의

實驗四 実験方法

2. 実験方法

A) 試 薬 品

chlorobenzene 一 日本武田製化學用品 Widmer 分析等級 使用할 때 分離하여 b.p. 131~133°C範圍의 端을 分離採取使用함

触媒 一 本実験에서 使用한触媒는 日本製 *Silica gel*로 顆粒이 並且 8~10 mesh粒度로 되어 使用함
全部同一触媒로 每実験마다 同じ触媒를 사용함

B) 実験装置及操作

反应管은 가로 1m 내경 2cm의 石英管으로 그 중심부에 外径 7mm의 石英硝子管을 熱収縮保護管道, 接入其端부。反应管의 外部는 鐵製電熱器로 加熱하게 하고 그加熱部의 管口의 가리에 触媒를 充填하고 그反応部의 先端에는 다트ManagedObjectContext로 加熱부에 대한 물질의 手熱部로 부설함。反应管先端은 垂直으로서는 U字管과 連繫하고 U字管의 両端에는 각각 Biennette를 結合시켜 反応物質을 裝는다。反応生成物은 反応管末端으로부터 冷却器를通過하여 丙酮浴中에 드려가져한다。

于先 反応管의一定量의 触媒를 充填하고徐々히 温度를 올려 反応室의 温度가 所定 温度에 到達하면 2개의 Biennette로 부터 反応物質을一定速度로 흘리고 이어서 이 手熱部에서 水蒸氣에 反応室에 흡여가져한다。実験中 热管과는 恒常 触媒充填部位를 移動시키지 反応室의 最高溫度를 制定하여 이를 反応室에 保持도록 温度를 調節한다。

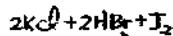
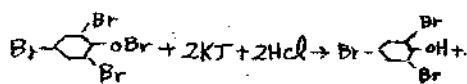
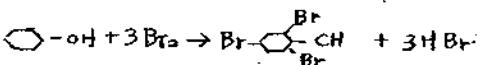
一定時間 実験後終了 生成物은 中部에 放出된다。

C) 反応生成物의 处理

反應生成물은 기름과 물로 分離된다。于先 各層의 重量과 密度를 测定하고 上層은 *Methylorange*를 指示薬으로 하여 1N KOH溶液으로 溶定하고 기름 層은 20% NaOH溶液으로 溶定하여 石炭酸은 抽出され 由抽出液을 1N KOH溶液으로 溶定한 上層部分과 함께 硫酸土三中和된다. 留有石炭酸은 重量된다.
20% NaOH溶液으로 抽出され 油層은 上層은 130~133°C에서 溶出되는 *chlorobenzene*를 抽取하고 反応前後の 重量로부터 *chlorobenzene*反応率는 決定된다. 上層의 KOH溶液으로 부터는 反応으로 產出된 硫酸은 溶解된다。小量으로부터 加水分解率를 計算하고 生成石炭酸의 收率를 計算한다。

D) 石炭酸의 定量

石炭酸定量법은 各種方式이 있으나 4)
이기서는 Br₂를 使用하여 *Tribromophenol*로 轉化시켜 이를秤量하는方法을 取用함. 이때 過剰의 Br₂에 대처하여 *Tribromophenol bromide*가 生成될 可能성이 있으므로 生成物은 由之 次化水素酸으로 处理하여 *Tribromophenol bromide*는 *Tribromophenol*로 轉化시켜 被量된다.



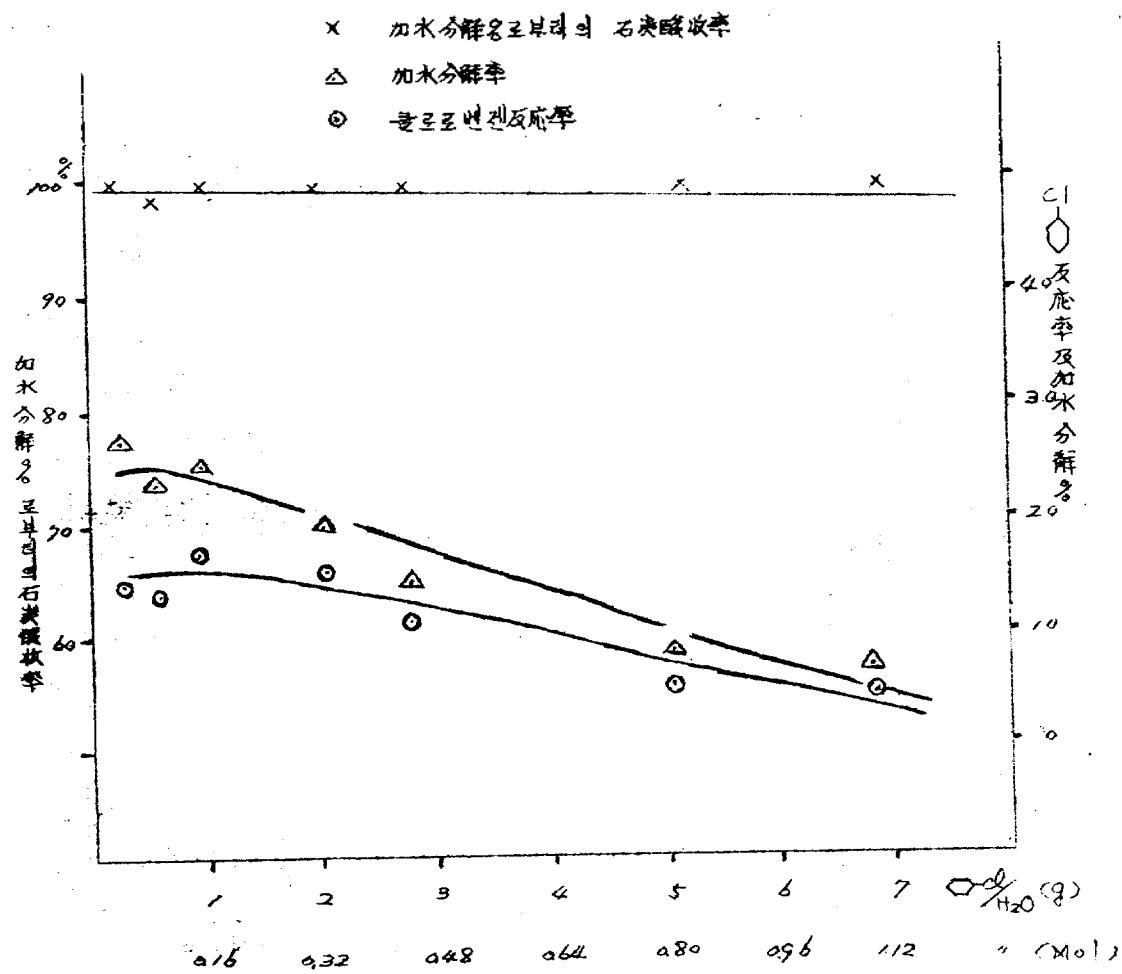
3 実験結果及考察

反応諸条件を決定するに chlorobenzene と水量比、流速反応温度等を検討結果を示す。

A) chlorobenzene と水量比
触媒 (Silica gel 8~14 mesh)
質量 3.2 g (充填空間約 50 cc) 反応温

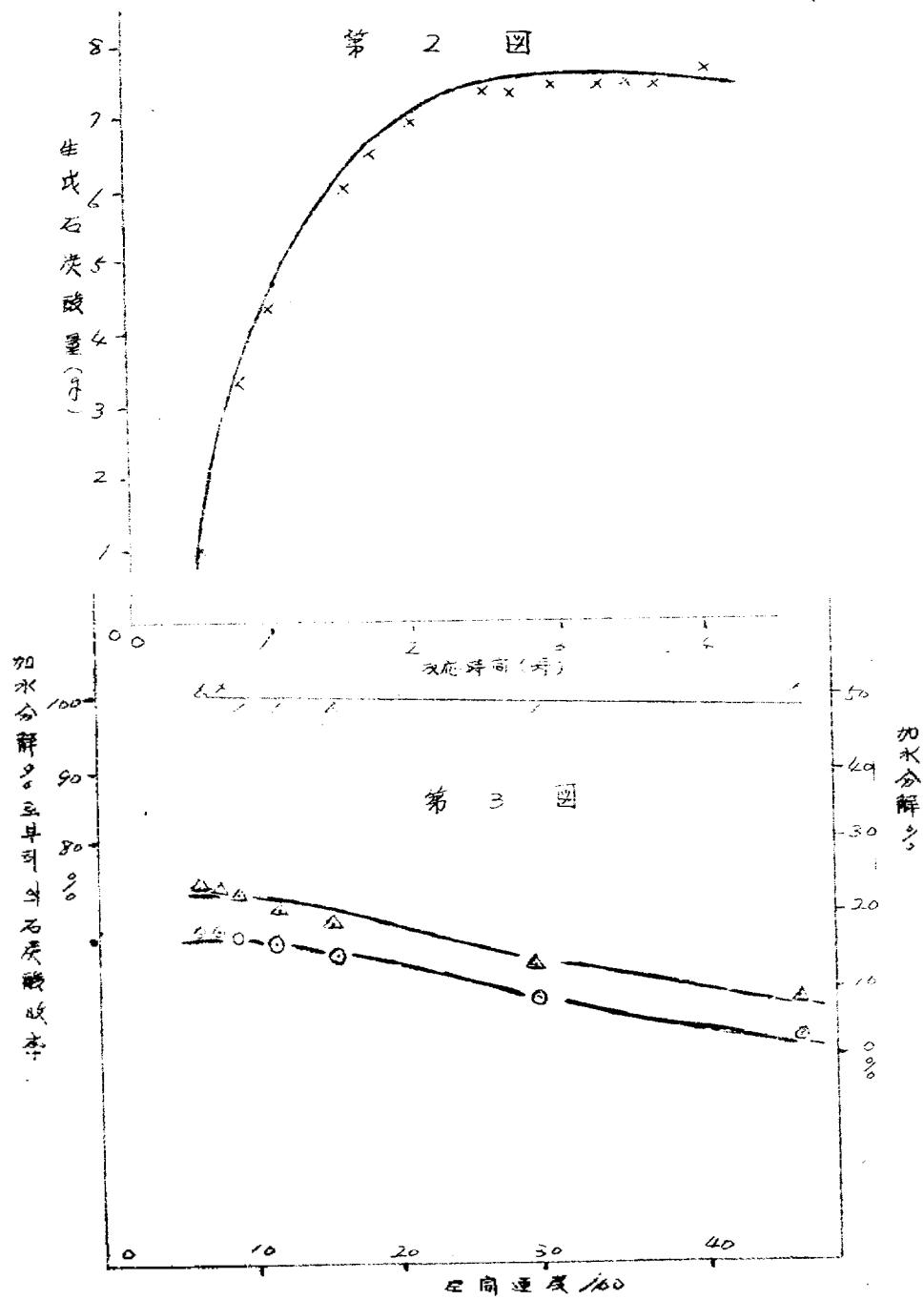
度 50°C 反応時間、時間反応率 (Chlorobenzene + 水 = 40 % H₂O) は一定である。chlorobenzene と水量比が大きいほど chlorobenzene の反応率が水分子解離率 (石炭酸の收率) と並んで高くなる。実験結果三、第一表及第一圖由之。

第 1 圖



~12~

件名 A) 2号釜立 触媒32g 溫度500°C
 釜底空間500ml 1時間
 釜中水蒸気量 chlorobenzene 蒸氣
 釜中水蒸氣量 表示收率表示收率
 第3回第3回第3回
 釜中水蒸氣量 表示收率表示收率



第 2 表

番 号	反応 時間 (時)	濃度(%)	空 間 比 (ml)	反 応 生 成 物						C_6H_5Cl	水 分 率 (%)	Phenol yield (%)	
				濃度 (%)	呈 色 (g)	油 層 (g)	石炭 酸 量(%)	濃度 量(%)	C_6H_5Cl (%)				
2	4.5	105.8	50.0	4740	26.	51.9	11.22	0.43	10.7	4.8	812	2.4	22.8 101.8
3	0.8	66.4	31.3	2955	24.6	53.5	36.65	14.8	34.0	46.3	1295	2.8	27 58.9 58.7
4	1.0	54.1	25.3	2395	25.9	53	46.95	18.3	4.62	4.6	144	9.9	10.0 62.8 100.9
5	1.5	35.2	16.7	1570	25	51.7	65.30	26.1	6.10	0.24	18.7	14.0	13.8 73.7 98.2
6	1.7	31.4	14.7	1390	24.5	52.8	69.90	2.91	6.59	0.25	19.7	14.8	14.7 74.8 94.3
7	2.0	26.6	12.5	1133	25	53	94.50	2.98	6.80	0.22	20.3	16.0	15.5 77.5 105
8	2.3	23.1	10.9	1027	25	53	78.30	3.13	23.5	4.2	20.7	16.6	16.3 79.8 72.9
9	2.5	21.2	10.0	945	24.6	52.4	79.20	3.30	7.46	41.1	22.2	16.9	16.8 75.3 92.2
10	2.7	19.6	9.3	876	24.2	53.5	79.10	3.28	7.46	40.8	22.9	16.9	16.8 73.8 100
11	3.0	17.1	8.3	785	25.1	52.8	80.30	3.22	7.56	40.4	23.6	17.2	17.1 72.4 100.2
12	3.3	16.1	7.6	716	25.6	52.3	80.80	3.18	9.59	40	24.3	17.4	17.2 70.7 100.2
13	3.5	15.1	7.2	645	24.8	53.1	81.00	3.3	7.68	40.3	23.9	17.4	17.3 72.3 100.3
14	3.7	14.3	6.8	638	25.6	52.1	81.60	3.21	7.70	39.6	25.1	17.5	17.4 69.3 100
15	4.0	13.3	6.3	590	26.7	51.1	83.00	3.13	281	39.4	25.5	17.7	17.7 69.4 100.3

第二表 第2回과 第3回로부터 볼 수 있는 바와 같이 反応時間이 짧아질수록 则 濃度이 두려 반응물과 酸媒와의 接触時間が 전통 수록 chlorobenzene 反応率 加水分解率이 모니터된다. 그러나 反応時間 2.5~3時間에 대해서는 거의 他の에 대비하고 그 이상時間의 전에도 上記의通り 그려 가지 않는다. 그리고 여기서도 A)에서와 같이 chlorobenzene 反応率은

解離率 = 一般하지만 \pm 1%의 차이로 大略維持되며 또 加水分解率으로부터 計算한石炭酸率은 어느条件下에서든 大略 100%이

다. 물層의 酸度物 chlorobenzene 여과한 石炭酸率도 大略 chlorobenzene 反応率과 같은倾向을 보인다. 即ち chlorobenzene 여과한 石炭酸率은 反応時間이 너무 짧아가면 粗干 低下하는傾向을 보인다. 即ち chlorobenzene 自体가 長時間 高温에存在할 때에는 石炭酸率가 물질로의 解分解率을 증가으로推測된다.

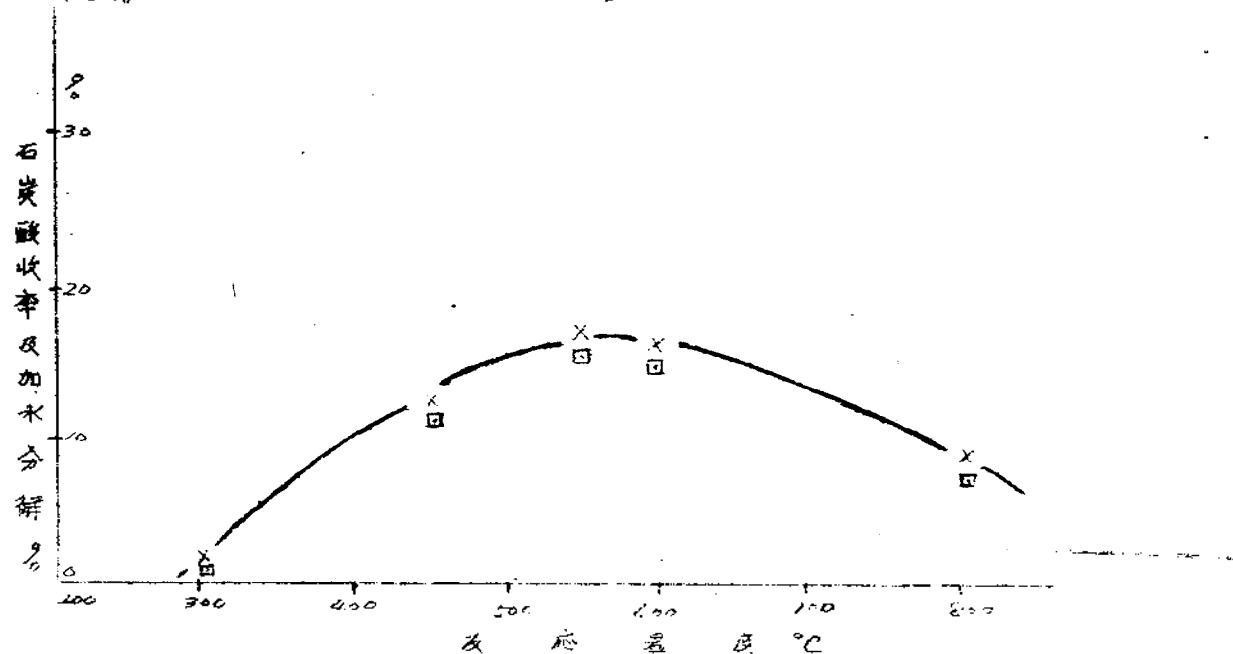
c) 反応温度

酸媒 $Silicagel$ 3.2 g (溶媒空間 50cc) chlorobenzene / H_2O (533/25g)

~14~

反応時間(25時間)を一定とすれば
反応温度は最も大きな実験結果である。

第 4 図



第 3 表

反応温度	量水/NKOH滴定量	石炭酸生成量	總O-CH ₃ 收率	加水分解率 %
200°C	-	Trace	-	-
300	94cc	9.87g	1.97%	21%
450	54.2	5.08	11.5	12
500	29.2	2.44	16.19	16.9
550	28.7	2.38	16.65	17
600	25.4	2.08	16.04	16.1
800	4.2	3.92	8.88	9

結果 3 反応温度を 500~550°C 以上になると Alorobenzene
を生成する。それより 500°C 以下では
反応率及加水分解率はいずれも一段落となる。
前者より後者より多くて 500°C 以上で生成 chloro-

Benzene 에서는 石炭酸收率과 加水分解率은 基準으로 한 石炭酸收率과 一致하지
せん다. 事業은 韓國 chlorobenzene 이 石炭酸以外의 物質로 漸化本質으로 是
表不鮮. (但 加水分解率은 未反應 chlorobenzene 是 蒸煮에 損失이 没有한
반故로 그과 正確히 알 수는 것을 慎屬하여
水하고 反應 chlorobenzene に 損失보
다 造成하기가 쉽다.)

이느 標準의 副反應이 일어나는지 本實驗에
서는 確認할 수 없었다. 本反應은 低溫에서
인자로 離媒表面에 若干量의 氧氣가 接觸하
여 生成되는 것 及 未反應的 氧氣의 蒸煮에
의해 233°C 以上에 残分이 微量 되었기
는 点을 指摘함에 끝인다. 그리고, 目-離媒
를 長時間 使用하면 表面活性에 依하여 活性
度가 低下하는 데 由再生은 $600\sim700^{\circ}\text{C}$
에서 生成되는 供給하여 加熱된다. 例전의
最適條件下에서 長時間 反應시켜 加水分解率
이 2.4% 由再生下離媒를 600°C 에서,

時間空速量 供給速率 加熱速率 由 15.4
를 由上再現中. 700°C 에서도 大略 由
離媒外由 $800\sim900^{\circ}\text{C}$ 加熱에서 由
由再生離媒性能이 顯著로 由 此에 由下되는
傾向이 있다.

4. 糖 括

chlorobenzene & Silica gel
을 融媒로 하여 由高溫元相接觸加水分解率
이 石炭酸을 由用에 있어 最適條件는 反應
溫度 $500\sim550^{\circ}\text{C}$ $\text{O}_2\text{-Cl}/\text{H}_2\text{O} 0.1\sim$
 0.4 (mol 比), 그리고 流速 $900\sim1200\text{l}$ (混合物 gas)/hr/離媒
 32 g (充填空間 50cc) 由成了. 그리고
이런 条件下에서의 加水分解率은 1.7% 程
度 反應은 chlorobenzene 由用을 石
炭酸收率은 的 80% 程度이다. 그리고
離媒由再生은 空氣에 存在下 $600\sim700^{\circ}\text{C}$
로 加熱한 이 중다.

以上

(引 用 文 献)

- 1) Ind Eng. Chem. News Ed., 18, 921, 1940; Modern plastics, 11, 62, 1940.
- 2) Groggins, unit process in organic Synthesis
- 3) J. A. C. S., 51, 2489, 1929
- 4) 例전의 Alleris Commercial organic Analysis

韓國酒精工業株式會社

大鮮醸酵工業株式會社

理化產業株式會社

南鮮草工業株式會社