

⑱ 公開特許公報 (A)

昭60-221488

⑲ Int.Cl.⁴C 10 G 3/00
B 01 J 29/06
C 07 C 1/04

識別記号

厅内整理番号

⑳ 公開 昭和60年(1985)11月6日

6692-4H
7059-4G
8217-4H

審査請求 未請求 発明の数 1 (全5頁)

㉑ 発明の名称 炭化水素の製造方法

㉒ 特願 昭59-76599

㉓ 出願 昭59(1984)4月18日

㉔ 発明者 白木 進 千葉県君津郡袖ヶ浦町上泉1660番地
 ㉕ 発明者 二宮 恵治 千葉県君津郡袖ヶ浦町上泉1205番地の99
 ㉖ 出願人 新燃料油開発技術研究 東京都千代田区内神田1丁目4番2号
 組合
 ㉗ 代理人 弁理士 津国 肇

明細書

1. 発明の名称

炭化水素の製造方法

2. 特許請求の範囲

1. 結晶性アルミノシリケートと活性金属若しくは金属化合物とから成る触媒床に合成ガスを接触させて炭化水素を製造する方法において、

該触媒床が、スラリー形成用液体を添加して成るスラリー床であることを特徴とする炭化水素の製造方法。

2. 該スラリー形成用液体が、芳香族炭化水素、重質石油系炭化水素又はシリコーンオイルである特許請求の範囲第1項記載の炭化水素の製造方法。

3. 発明の詳細な説明

〔発明の技術分野〕

本発明は合成ガスから炭化水素を製造する方法に関し、更に詳しくは、触媒床がスラリー床であつてかつ反応を連続的に行うことのできる炭化水素の製造方法に関する。

〔発明の技術的背景とその問題点〕

一酸化炭素と水素との合成ガスを触媒に接触させて各種炭化水素の混合物を製造する方法が知られている。例えば、特公昭58-39131号明細書では、結晶性アルミノシリケートとトリウム、亜鉛のような一酸化炭素を還元する能力を有する活性金属若しくは金属化合物とから成る触媒を用いて、合成ガスから直接ガソリン留分を選択的に製造する方法が開示されている。この場合の反応方式は、触媒の固定床を形成し、ここに合成ガスを通流するという方式である。

しかしながら、この固定床方式の場合、炭化水素の製造に伴なつて固定床では遊離炭素の析出などにより、短期間で固定床の圧損が大きくなり、概ね20日間周期で固定床の再生が必要になる。すなわち、工業的な実施における障害を招く。

一方、微粉末状の触媒を適宜な媒体油中に懸濁させてスラリーを形成し、このスラリー床に合成ガスを吹込んで炭化水素を製造する方法が知られている。いわゆる、スラリー式フイッシャー・ト

ロブシユ合成(F-T合成)である。この場合の媒体油は、通常、反応で生成してくる重質炭化水素を系外に除去せずにそのまま系内に滞留させたものが用いられている。

このようなスラリー床にあつて、例えは触媒が前記した結晶性アルミノシリケートと活性金属若しくは金属化合物とから成る場合には、生成した炭化水素のうち炭素数10以上のものが結晶性アルミノシリケートによつて分解してしまう。したがつてスラリー床を連続的に維持することが不可能であつた。

[発明の目的]

本発明は、結晶性アルミノシリケートと活性金属若しくは金属化合物から成る触媒を用いて、スラリー床で連続的に合成ガスから炭化水素を製造する方法の提供を目的とする。

[発明の概要]

本発明者らは、従来のF-T合成におけるスラリー床の形成とは異なつて、系外から後述するスラリー形成用液体を添加してスラリー床を形成す

ると、前述した問題が大幅に抑制され、もつて連続反応が可能になるとの事実を見出し、本発明方法を開発するに至つた。すなわち、本発明の炭化水素の製造方法は、結晶性アルミノシリケートと活性金属若しくは金属化合物とから成る触媒床に合成ガスを接触させて炭化水素を製造する方法において、該触媒床が、スラリー形成用液体を添加してなるスラリー床であることを特徴とする。

まず、本発明方法で用いる触媒は、結晶性アルミノシリケートと活性金属若しくは金属化合物との混合体である。結晶性アルミノシリケートとしては、天然産又はゼオライトと指称される人工産のいずれであつてもよく、例えは孔径5~9Åの中間的細孔を有するZSM-5型ゼオライトは好適である。その粒径は、スラリー床形成との関係で1~500μmであることが好ましい。

活性金属若しくは金属化合物としては、280~350℃の低温域で一酸化炭素を還元する能力を有するものであれば何であつてもよいが、例えはFe, Cu, Ni, Co又はアンモニア合成触媒であ

る $\text{Fe}_2\text{O}_3 - \text{K}_2\text{O} - \text{Al}_2\text{O}_3$ などをあげることができる。これらの粒径は1~100μmであることが好ましい。

本発明に用いる触媒は、結晶性アルミノシリケートと活性金属若しくは金属化合物の各粉末を重量比で95:5~10:90に混合して調製すればよい。

本発明のスラリー床は、上記触媒に次に述べるスラリー形成用液体を添加して構成される。

本発明にかかるスラリー形成用液体は、反応系の温度に対し耐熱性を有し、巨大分子構造の液状化合物で、かつ、上記触媒系によつて分解しないものであれば何であつてもよい。例えは、芳香族炭化水素、重質石油系炭化水素又は各種のシリコンオイルは好適である。

芳香族炭化水素のうち、多縮合環芳香族であるナフタリン、アントラセン、フェナントレンなど及びこれらの水素原子が複数個の炭素数1~4のアルキル基で置換されたものは、好適なものである。また、これらはそれぞれ単独で用いても、適

宜に2種以上組合わせて用いてもよい。更に、石油精製の過程で得られる中質潤滑油留分も効果的である。

触媒とスラリー形成用液体との混合比は、重量比で5:95~40:60、好ましくは10:90~20:80である。この量比は、スラリー床における圧損、触媒量が規制する反応速度などの反応条件との関係から適宜に選定される。

本発明方法に用いる反応装置は、スラリー床に用いるものであれば何であつてもよく、例えは気泡塔があげられる。

反応条件は、温度280~350℃、好ましくは300~340℃、圧力1~60kg/cm²、好ましくは10~20kg/cm²、合成ガスにおけるH₂/COモル比0.1~5、好ましくは0.5~2.0である。

[発明の実施例]

まず、次のようにしてH型にイオン交換したゼオライト(HZSM-5)を調製した。

硫酸アルミニウム(18水塩)7.52g、硫酸(97%)17.6g、テトラプロピルアンモニウ

ムプロマイド 26.3 g および水 100 ml からなる溶液を A 液とし、水ガラス (SiO_2 29.0 wt %, Na_2O 9.4 wt %, 水 61.6 wt %) 211 g および水 250 ml からなる溶液を B 液とし、塩化ナトリウム 79 g および水 1250 ml からなる溶液を O 液とした。この O 液中に A 液と B 液を同時に徐々に滴下、混合し、次いで 50% 硫酸を 6.0 g 加えて pH を 9.5 に調整し、1 l のオートクレーブに入れ、攪拌しながら 170 °C 自己圧力下にて 20 時間反応させた。

反応混合物を冷却した後、生成物を 1.5 l の水で 5 回洗浄した。次いで濾過した固形分を 120 °C で 6 時間乾燥して 55.0 g の結晶性シリケートを得た。この生成物を空気中で 550 °C にて 6 時間焼成した後の組成（モル比）は、0.8 Na_2O · Al_2O_3 · 6.5.1 SiO_2 であつた。

次いでシリケート 1 g 当り 5 ml の 1 規定硝酸アンモニウム溶液を用いて室温にて一昼夜イオン交換を行なつた。次いで純水で洗浄し、120 °C で 6 時間乾燥した後、550 °C で 6 時間焼成し更に、

再度同じ処理を行つて H 型とした。さらにこれにアルミナとして 3.5 重量 % に相当するアルミニナルをバインダーとして加え押し出し成形し、550 °C で 6 時間空気中で焼成した。粒径 1 ~ 10 μm 。

この HZSM-5 14.6 g と粒径 40 μm のアンモニア合成用触媒 (Fe_2O_3 - K_2O - Al_2O_3) 10.4 g とを (A) : 直留重質軽油 117.2 ml (1038 g), (B) : ジメチルナフタリン 117.2 ml (119 g), (C) : 中質潤滑油留分 117.2 ml (105.4 g) にそれぞれ懸濁させて 3 種類のスラリーとした。

これらの各スラリーを、図に示した反応装置にいれて反応を行なつた。図で、1 は水素流量計、2 は一酸化炭素流量計、3 は反応器でサンドバス 4 に埋設され、この中に上記したスラリー 5 が収容される。スラリー 5 には所定モル比の合成ガスが導管 6 a を介して吹込まれる。生成した炭化水素は導管 6 b を介してトラップ 7 に到り、ここで一部が捕促されるとともに他は所定のリサイクル比で導管 6 c を経て再び反応系に吹込まれる。8 はオフガス流量計である。

反応条件は、いずれの場合も、温度 300 °C、圧力 20 kg/cm², H_2/CO モル比 0.7, LHSV (アンモニア合成用触媒に対し) 2700 hr⁻¹、リサイクル比 6 であつた。

得られた反応結果を下表に示した。

スラリー一形成用液体			
	直留重質軽油	ジメチルナフタリン	中質潤滑油留分*
反応経過時間 (hr)	0	9.0	7.5 23.5
一酸化炭素転化率 (%)	昇温中に上記液体が	7.8	6.0 8.0
C_3 以上の炭化水素 (wt%)	分解し、スラリー床	5.1	6.4 6.3
芳香族成分 (%)	形成不能	2.5	1.5 1.4
C_1 以上の炭化水素 (%)			

(*) : ナフテン系潤滑油留分、沸点 337 ~ 544 °C、粘度 (100 °C) 9.18 cSt
組成 (重分析) : % C_A 4.9, % C_N 40.4, % C_P 54.7, ワックス分なし

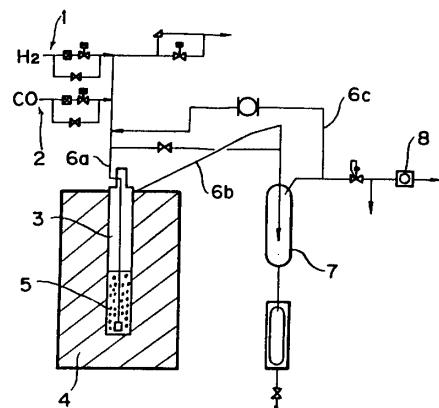
〔発明の効果〕

以上の説明から明らかなように、本発明方法によれば、スラリー床は長期に亘つて維持され、合成ガスから炭化水素を製造する反応を連続して行なうことが可能になる。したがつて、ガソリン留分の取得を企図する石油産業や各種の化学工業の分野で適用することができその工業的価値は大である。

4. 図面の簡単な説明

図は、本発明方法を実施するに当つて用いる反応装置の1例を示すフローシートである。

1 … 水素流量計、 2 … 一酸化炭素流量計、
3 … 反応器、 4 … サンドバス、 5 … スラリー
床、 6 a , 6 b , 6 c … 導管、 7 … トランプ、
8 … オフガス流量計。



手 続 补 正 書

昭和 60 年 4 月 24 日

特許庁長官 志賀 学 殿

1. 事件の表示

昭和 59 年 特許願 第 76599 号

2. 発明の名称

炭化水素の製造方法

3. 补正をする者

事件との関係 特許出願人

名称 新燃料油開発技術研究組合

4. 代理人

住所 〒107 東京都港区赤坂2-10-8 第一信和ビル

氏名 弁理士 (7866) 津 国 駿



5. 补正命令の日付 自発

6. 补正の対象 明細書の発明の詳細な説明の欄

7. 补正の内容

(1) 明細書 9 頁 1 行目に記載の「反応条件は、いずれの場合も、」を「反応条件は、」に補正する。

(2) 明細書 9 頁 2 行目に記載の「圧力 20 kg/cm²、」を「圧力 20 kg/cm² (ただし、ジメチルナフタリンの場合は 60 kg/cm²)、」に補正する。

手 続 补 正 書

昭和 60 年 5 月 9 日

特許庁長官 志賀 学 鏡

1. 事件の表示

昭和 59 年特許願第 76599 号

2. 発明の名称

炭化水素の製造方法

3. 补正をする者

事件との関係 特許出願人

名称 新燃料油開発技術研究組合

4. 代理人

住所 〒107 東京都港区赤坂2-10-8 第一信和ビル

氏名 弁理士 (7866) 津 国 肇



5. 补正命令の日付 自発

6. 补正の対象 明細書の発明の詳細な説明の欄
 特許庁
 7. 补正の内容 (60.5.9)

		スラリー形成用液体							
		直留重質軽油	ジメチルナフタリン	潤滑油留分*					
反応	反応経過時間(hr)	0	9.0	7.5	54	57	75	123	235
	反応圧力(kg/cm²)	20	60	20	20	20	20	20	20
応	反応温度(°C)	300	300	300	320	300	300	300	300
条件	H₂/COモル比(-)	0.7	0.7	0.7	0.7	0.7	0.7	0.7	0.7
件	GHSV(h⁻¹)(対アンモニア合成用触媒)	2700	2700	2700	2000	3000	2000	2000	2700
	リサイクル比(-)	6	6	6	6	6	6	6	6
一酸化炭素転化率(%)	昇温中に上記	78.0	60.0	60.0	56.0	55.8	59.5	80.0	
C₅以上の炭化水素(wt%)	液体が分解し	51.0	64.0	57.6	80.8	73.2	70.5	63.0	
芳香族成分	スラリー床形成不能	25.0	15.0	28.9	13.0	13.7	12.6	14.0	
C₅以上の炭化水素 (%)		56.6	20.5	20.2	13.9	17.4	17.6	17.3	
C₅以上の炭化水素分布(%)	C₅	8.5	9.3	7.4	17.6	11.8	11.7	11.9	
	C₆	9.2	13.7	12.5	19.3	16.4	17.4	17.1	
	C₇	6.5	25.3	25.7	23.8	26.7	26.4	26.3	
	C₈	8.7	17.6	19.5	13.8	15.3	15.1	15.1	
	C₉	9.7	9.7	10.7	8.9	9.8	9.5	9.9	
	C₁₀	2.8	3.9	4.0	2.7	2.6	2.5	2.4	
C₅以上の炭化水素の組成分布(%)	パラフィン類	-	-	-	8.6	-	-	-	
	イソパラフィン類	-	-	-	17.5	-	-	-	
	オレフィン類	-	-	-	25.7	-	-	-	
	ナフテン類	-	-	-	0.8	-	-	-	
	芳香族類	-	-	-	13.0	-	-	-	
	(特定できない化合物)	-	-	-	(34.3)	-	-	-	

* ナフテン系潤滑油留分、沸点 300~550 °C、粘度(100°C) 9.18cSt
 組成(環分析): %C_A 4.3, %C_N 40.4
 %C_P 54.7、ワックス分なし