

(19) 世界知的所有権機関
国際事務局



(43) 国際公開日
2005 年 3 月 3 日 (03.03.2005)

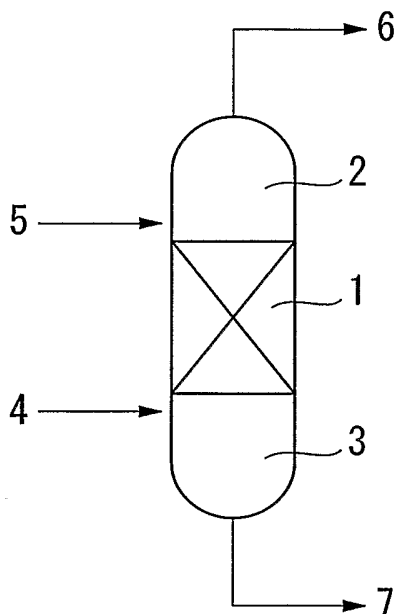
PCT

(10) 国際公開番号
WO 2005/019146 A1

- (51) 国際特許分類: C07C 31/12, 29/04
- (21) 国際出願番号: PCT/JP2004/012139
- (22) 国際出願日: 2004 年 8 月 18 日 (18.08.2004)
- (25) 国際出願の言語: 日本語
- (26) 国際公開の言語: 日本語
- (30) 優先権データ:
特願2003-297323 2003 年 8 月 21 日 (21.08.2003) JP
- (71) 出願人 (米国を除く全ての指定国について): 三菱レイヨン株式会社 (MITSUBISHI RAYON CO., LTD.) [JP/JP]; 〒108-8506 東京都港区港南一丁目 6 番 4 1 号 Tokyo (JP).
- (72) 発明者; および
- (75) 発明者/出願人 (米国についてのみ): 小泉 淳史 (KOIZUMI, Atsushi) [JP/JP]; 〒739-0693 広島県大竹市御幸町 20 番 1 号 三菱レイヨン株式会社大竹事業所内 Hiroshima (JP). 小川 朗 (OGAWA, Akira) [JP/JP]; 〒739-0693 広島県大竹市御幸町 20 番 1 号 三菱レイヨン株式会社大竹事業所内 Hiroshima (JP).
- (74) 代理人: 志賀 正武, 外 (SHIGA, Masatake et al.); 〒104-8453 東京都中央区八重洲 2 丁目 3 番 1 号 Tokyo (JP).
- (81) 指定国 (表示のない限り、全ての種類の国内保護が可能): AE, AG, AL, AM, AT, AU, AZ, BA, BB, BG, BR, BW, BY, BZ, CA, CH, CN, CO, CR, CU, CZ, DE, DK, DM, DZ, EC, EE, EG, ES, FI, GB, GD, GE, GH, GM, HR, HU, ID, IL, IN, IS, JP, KE, KG, KP, KR, KZ, LC, LK, LR, LS, LT, LU, LV, MA, MD, MG, MK, MN, MW, MX, MZ, NA, NI, NO, NZ, OM, PG, PH, PL, PT, RO, RU, SC, SD, SE, SG, SK, SL, SY, TJ, TM, TN, TR, TT, TZ, UA, UG, US, UZ, VC, VN, YU, ZA, ZM, ZW.
- (84) 指定国 (表示のない限り、全ての種類の広域保護が可能): ARIPO (BW, GH, GM, KE, LS, MW, MZ, NA, SD, SL, SZ, TZ, UG, ZM, ZW), ユーラシア (AM, AZ, BY, KG, KZ, MD, RU, TJ, TM), ヨーロッパ (AT, BE, BG, CH, CY, CZ, DE, DK, EE, ES, FI, FR, GB, GR, HU, IE, IT, LU, MC, NL, PL, PT, RO, SE, SI, SK, TR), OAPI (BF, BJ, CF, CG, CI, CM, GA, GN, GQ, GW, ML, MR, NE, SN, TD, TG).
- 添付公開書類:
— 国際調査報告書
- 2 文字コード及び他の略語については、定期発行される各 PCT ガゼットの巻頭に掲載されている「コードと略語のガイダンスノート」を参照。

(54) Title: METHOD FOR PRODUCING TERTIARY BUTYL ALCOHOL

(54) 発明の名称: 第 3 級ブチルアルコールの製造方法



(57) Abstract: Disclosed is a method for producing a tertiary butyl alcohol wherein the hydration rate of isobutylene is high. Also disclosed is a method for producing a tertiary butyl alcohol wherein a low-concentration isobutylene is used as a raw material and the hydration rate of isobutylene is high. In this method, a tertiary butyl alcohol is produced from isobutylene and water in the presence of a cation-exchange resin catalyst and at least one solvent selected from the group consisting of sulfones and organic carboxylic acids, using a reaction distillation apparatus. Preferably, at least one solvent selected from the group consisting of sulfolane, dimethyl sulfone and acetic acid is used as the solvent in this method.

(57) 要約: イソブチレンの水和反応の速度が高い第 3 級ブチルアルコールの製造方法を提供する。また、低濃度イソブチレンを原料として用いイソブチレンの水和反応の速度が高い第 3 級ブチルアルコールの製造方法を提供する。この第 3 級ブチルアルコールの製造方法は、反応蒸留装置を用いて、スルホン類、有機カルボン酸類からなる群より選ばれる少なくとも 1 種の溶媒と、陽イオン交換樹脂触媒の存在下、イソブチレンと水から第 3 級ブチルアルコールを製造する。この際に使用する溶媒としては、スルホラン、ジメチルスルホン、酢酸からなる群より選ばれる少なくとも 1 種の溶媒が好ましい。

1
明 細 書

第 3 級ブチルアルコールの製造方法

5 技術分野

本発明は、第 3 級ブチルアルコールを製造する方法に関する。

本願は、2003 年 8 月 21 日に出願された特願 2003-297323 号に対し優先権を主張し、その内容をここに援用する。

10 背景技術

陽イオン交換樹脂を触媒として使用し、イソブチレンと水との水和反応で第 3 級ブチルアルコールを製造する方法は従来から知られている。例えば、特許文献 1 には反応蒸留塔で第 3 級ブチルアルコールを製造する方法が記載されている。また、特許文献 2 には水和反応の溶媒としてスルホランを使用して第 3 級ブチル
15 アルコールを製造する方法が記載されている。

特許文献 1：特開平 3-106840 号公報

特許文献 2：特開平 8-53381 号公報

特許文献 1 の方法では、水相と、イソブチレン含有炭化水素からなる油相、および陽イオン交換樹脂との接触が十分でなく水和反応の速度が低いため工業的に
20 実施するには触媒を多量に必要とするという問題があった。また特許文献 2 の方法では、水和反応が平衡反応であり、イソブチレンの転化率が制限されるため、イソブチレン濃度が低い原料を使用すると生産性が低い（収量が少ない）という問題があった。

本発明は、これらの問題に鑑みてなされたものであり、その目的はイソブチレン
25 ンの水和反応の速度が高い第 3 級ブチルアルコールの製造方法、特に低濃度のイソブチレンを原料として用いた場合に水和反応の速度が高い第 3 級ブチルアルコールの製造方法を提供することにある。

発明の開示

本発明者らは上記課題を解決するために、イソブチレンの水和反応について鋭意検討した結果、反応蒸留装置を用いて、特定の溶媒を存在させることで、低濃度イソブチレンを原料としても反応速度を飛躍的に向上させ、従来の方法に比べ触媒量を大幅に低減できることを見出し、本発明を完成するに至った。

5 すなわち本発明は、反応蒸留装置を用いて、スルホン類、有機カルボン酸類からなる群より選ばれる少なくとも1種の溶媒と、陽イオン交換樹脂触媒の存在下、イソブチレンと水から第3級ブチルアルコールを製造する方法である。

前記溶媒としてはスルホラン、ジメチルスルホン、酢酸からなる群より選ばれる少なくとも1種の溶媒であり、溶媒の量が、イソブチレン1モルに対して、0.

10 0.1モル以上であることが好ましい。

また、前記陽イオン交換樹脂は、ポリスチロールスルホン酸型樹脂、フェノールスルホン酸型樹脂、または、パーフルオロスルホン酸樹脂であり、多孔性型陽イオン交換樹脂であることが好ましい。

15 図面の簡単な説明

図1は反応蒸留装置の概略図である。

発明を実施するための最良の形態

原料のイソブチレンとして、イソブチレンを単独で用いてもよいが、通常はイソブチレン含有炭化水素からなる液化ガス（以下、単に液化ガスという）を使用する。イソブチレン含有炭化水素としては、イソブチレンを含むブテン類、ブタン類等の混合物等が挙げられる。工業的には石油類の熱分解、水蒸気分解、接触分解等により得られるC4炭化水素混合物、好ましくはこれらからブタジエンを除去したものが用いられる。C4炭化水素混合物中のイソブチレン濃度は特に限定されないが、工業的に入手できるものは通常80質量%以下である。液化ガス中のイソブチレン濃度は原料入手及び反応速度向上の点で5～60質量%が好ましく、10～60質量%がより好ましい。

また、原料のイソブチレンとして、水和反応を行った後の未反応イソブチレンを含有する液化ガスを原料として用いることができる。この場合、イソブチレン

は消費されC 4炭化水素混合物中のイソブチレン濃度が通常5～15質量%程度とかなり低濃度になっているが、本発明の方法では充分反応に供することが可能である。未反応イソブチレンを含有する液化ガスは、第3級ブチルアルコール水溶液との混合物となっていることが多いが、本発明では、このような混合物を分離することなくイソブチレン原料として使用できる。

原料の水は特に限定されないが、例えば蒸留水、脱イオン水、飲料水等が使用できる。水の量は、イソブチレンの二量体、三量体の抑制および反応速度向上の観点でイソブチレン1モルに対して1.0～10モルが好ましく、1.05～8モルがより好ましい。

- 10 本発明で使用する溶媒は、スルホン類、有機カルボン酸類からなる群より選ばれる少なくとも1種である。溶媒はこれらの群に含まれる2種類以上の溶媒の混合溶媒であってもよく、また前記の群に含まれない溶媒を含む混合溶媒であってもよい。

- 15 スルホン類の溶媒としては、例えば、スルホラン、2-メチルスルホラン、3-メチルスルホラン、3-プロピルスルホラン、3-ブチルスルホラン、ジメチルスルホン、ジエチルスルホン、メチルエチルスルホン、ジプロピルスルホン、スルホナール、トリオナール等が挙げられる。

有機カルボン酸類の溶媒としては、カルボン酸無水物を含み、例えば、酢酸、無水酢酸、プロピオン酸、無水プロピオン酸、酪酸、イソ酪酸等が挙げられる。

- 20 中でも、本発明で使用する溶媒としては、スルホラン、ジメチルスルホン、酢酸が好ましい。

- 25 溶媒の量は、反応速度および経済性の観点から、反応蒸留装置に供給されるイソブチレン1モルに対して、下限は0.01モル以上が好ましく、0.05モル以上がより好ましい。一方、上限は1.0モル以下が好ましく、0.8モル以下がより好ましい。

本発明で使用する陽イオン交換樹脂としては、反応速度向上の点で強酸性型陽イオン交換樹脂が好ましい。強酸性型陽イオン交換樹脂としては、例えばスチレンとジビニルベンゼンとの共重合体を母核として、これにスルホン酸基の入ったポリスチロールスルホン酸型樹脂、フェノールとホルムアルデヒドを縮合したも

のにスルホン酸基の入ったフェノールスルホン酸型樹脂、フッ化ビニルエーテルとフルオロカーボンとの共重合体にスルホン酸基の入ったパーフルオロスルホン酸樹脂等が挙げられる。

また、陽イオン交換樹脂は、幾何学的構造によりゲル型、物理的な細孔を有する多孔性型等に分類されるが、反応速度向上の点で多孔性型陽イオン交換樹脂が好ましい。多孔性型陽イオン交換樹脂としては、例えば、バイエル社製 商品名「レバチット」やロームアンドハース社製 商品名「アンバーリスト」等が挙げられる。

本発明で使用する反応蒸留装置は、触媒が存在する反応部を有しており、前記反応部において反応と蒸留が同時に行えるものである。このような反応蒸留装置としては、例えば図1に示すような陽イオン交換樹脂を充填した反応部1を有し、前記反応部において反応と蒸留が同時に行える形式のものが挙げられる。反応蒸留装置は、反応部より上段には濃縮部2、下段には回収部3を有し、リボイラおよびコンデンサを備えたものが好ましい（図1ではリボイラ、コンデンサは省略してある）。また、コンデンサの下流に水分離のためのデカンタを必要に応じて配置してもよい。

陽イオン交換樹脂の充填方法は特に制限されないが、陽イオン交換樹脂は通常0.3～1.2mm程度の粒径の粒子であるため、そのまま塔内に充填すると圧力損失が大きくなってしまう。このため、例えば、ステンレス、ナイロン、ガラス繊維、ポリエステル、綿等で編んだ円筒形、球形、ドーナツ形、立方形、チューブ形を成した袋状の入れ物に陽イオン交換樹脂を入れて保持する方法、金網に編んだコルゲート板などに陽イオン交換樹脂をサンドイッチ状に挟んで保持する方法、トレイ上に金網製のコンテナを設置し陽イオン交換樹脂を保持する方法、陽イオン交換樹脂と、ラシヒリング、ベルルサドル等の充填材と混ぜて充填する方法等により空隙率を高めることが好ましい。また、空隙率は60～95%とすることが好ましい。

例えば図1の反応蒸留装置では、反応部1で原料および陽イオン交換樹脂が有効に接触できるよう原料イソブチレンは反応部より下の箇所4から、原料水は反応部より上の箇所5から供給することが好ましい。一方、溶媒の供給方法は特に

5

限定されないが、その沸点が水より高い場合には反応部より上の箇所から供給するのが好ましく、水より低い場合には、その沸点に応じた反応部の適切な箇所から供給することが好ましい。

5 水和反応を行う際の反応部の温度（反応温度）は、高すぎると副反応を引き起こし、低すぎると反応速度が低下するため25～100℃が好ましく、45～90℃がより好ましい。反応圧力については、反応温度に対応したイソブチレン含有炭化水素からなる液化ガスの蒸気圧に相当し、0.2～2MPaが好ましく、0.4～1.6MPaがより好ましい。

10 反応に際しては、塔頂のベーパー6をコンデンサで凝縮させて得られる液の一部を留出液として拔出し、それ以外は塔内に還流させることが好ましい。

また、第3級ブチルアルコールを含む塔底液7は連続的に拔出することが好ましい。拔出された液は、アルコール分離塔等により必要に応じて第3級ブチルアルコールと溶媒とに分離することができる。ここで得られた第3級ブチルアルコールは製品となる。また、分離された溶媒は反応蒸留装置に返送して繰り返し用い
15 てもよい。

溶媒を反応蒸留装置内に存在させる方法としては、例えば、溶媒を単独で塔内に供給する方法、溶媒と原料イソブチレンまたは原料水との混合液の形態で塔中に供給する方法等が挙げられる。

20

実施例

以下に、実施例を用いて本発明を更に詳細に説明するが、これらの実施例は本発明の一例を示すもので、本発明はこれらの実施例に限定されるものではない。

<イソブチレンの分析方法>

25 本体：HEWLETT PACKARD社製 商品名「HP6850 Series」、カラム：ジーエルサイエンス社製 商品名「AL2O3/KCL PLOT」
内径0.32mm、長さ50m、DF5.0、100℃×5分、20℃/分、150℃×5分、検出器：TCD 200℃、注入口：200℃、スプリット比 1
/20、Total flow 22mL/m、入口圧力82kPa、注入量1

- 00 μ L。検量線は、イソブチレンとイソブタンの任意の混合物を圧力容器にとり、定温下で気液を充分平衡にした後、気相部の少量をガスバックに採取し、これをGCによりイソブチレンとイソブタンの分析を行い、イソブチレンとイソブタンの混合物の組成を変え同様に操作し、イソブチレン／イソブタン質量比とイソブチレン／イソブタン面積比との関係を求めることで作成した。

<第3級ブチルアルコール及びイソブチレンダイマーの分析方法>

- GC法にて分析を行った。本体：島津製作所社製 商品名「GC-14B」、カラム：J&W社製 商品名「DB-WAX」、内径0.25 mm、長さ30 m、D
- 10 F 0.25 μ m、50°C×5分、20°C/分、150°C×5分、検出器：FID 200°C、スプレットレス、入口圧：100 kPa、注入量：1 μ L。

[実施例1]

- 反応蒸留装置は、下部から順に、リボイラー部、反応部、コンデンサー部より
- 15 構成されており、これらは導管によりそれぞれ接続されている。リボイラー部は、攪拌機、温度計、圧力計および加熱用ヒーターを備えた1L ガラス製オートクレーブ（耐圧硝子工業(株)社製 商品名「ハイパーグラスターTEM-V型」）を、反応部は、塔頂および塔底に温度センサーを備えた内径28 mm、長さ240 mmのステンレス製管型反応器を、またコンデンサー部は、内径28 mm、長さ20
- 20 0 mmのステンレス製二重管式コンデンサーをそれぞれ用いた。

触媒の陽イオン交換樹脂としては、バイエル社製の強酸性のマクロポラス型イオン交換樹脂レバチット キャトリスト K2621を使用した。触媒は80メッシュの金網製小袋（内径8 mm、長さ40 mm）に入れたものを反応部に充填して使用した。

- 25 溶媒には和光純薬社製 商品名「スルホラン」を使用した。これの添加方法は、500 cm^3 容器に40質量%スルホラン水溶液を約200 g調製した後、これに50°Cの熱風乾燥機により一昼夜乾燥させたイオン交換樹脂を入れた小袋を30分間浸漬させ、イオン交換樹脂をスルホラン水溶液で膨潤させた。その後、小袋を引き上げ、圧縮空気の吹付けにより余分なスルホラン水溶液を取り除いた。

膨潤前後の重量変化から、イオン交換樹脂（乾燥品 48 cm^3 ）にスルホラン 10.3 g （ 0.086 モル）、水 15.5 g （ 0.860 モル）が含まれていた。上記イオン交換樹脂（wet）を管型反応器に充填した。この時、反応部充填容積 130 cm^3 より反応部の乾燥品基準の空隙率は 63% であった。

- 5 液化イソブチレン 20.5 g （ 0.365 モル）、液化ブタン 170 g をガラス製オートクレーブに仕込んだ後（この時、 $\text{C}4$ 混合物中のイソブチレン濃度は 12.1 質量% であった。）、攪拌および加熱を行い、反応を開始した。リボイラー部で気化されたガスは、上部に位置する反応部に供され、続いてコンデンサー部に導かれ、ここで凝縮された液化ガスは反応部へ全還流され、更にリボイラー部へと戻される。反応部にはイオン交換樹脂が充填されているため反応は気液混相の状態で行われる。また、反応部で生成した第3級ブチルアルコールは、蒸留の
10 効果により、速やかにリボイラー部へと移動する。

- 反応中、反応圧力 1.0 MPa 、塔底温度 70°C になるようにコンデンサー冷却水の温度をコントロールした。安定時の冷却水温度は $33 \sim 35^\circ\text{C}$ の範囲であ
15 った。また、ヒーターの電圧をコントロールし、ベーパー量が $40 \text{ cm}^3/\text{分}$ になるよう調節した。

- 反応開始から、所定時間毎にガスサンプルを採取し、GC 分析によりイソブチレン量を求め、リボイラー内の $\text{C}4$ 炭化水素混合物中のイソブチレンモル分率及びイソブチレン量の経時変化曲線を作成した。これを基に、イソブチレンモル分
20 率に対する単位触媒当たりのイソブチレン消費速度を算出した。結果を表1に示した。

- 反応開始から 5.5 時間経過したところで加熱を止め反応を終了した。その後、冷却し、 $\text{C}4$ 炭化水素混合物をブローアウトし、オートクレーブ内に残存した反応物を分析した結果、イソブチレンダイマーが 0.16 質量% 検出されたが、
25 これ以外のイソブチレンは第3級ブチルアルコールに変換されていた。

8
表 1

イソブチレン のモル分率 [-]	実施例1 スルホラン		実施例2 ジメチルスルホン		実施例3 酢酸		比較例
	イソブチレン消 費速度 [mol/ (L-触媒・hr)]	対比較例	イソブチレン消 費速度 [mol/ (L-触媒・hr)]	対比較例	イソブチレン消 費速度 [mol/ (L-触媒・hr)]	対比較例	イソブチレン消 費速度 [mol/ (L-触媒・hr)]
0.11	3.0	(1.42)	2.8	(1.30)	2.9	(1.37)	2.1
0.10	2.7	(1.39)	2.5	(1.26)	2.7	(1.36)	1.9
0.09	2.4	(1.35)	2.2	(1.22)	2.4	(1.36)	1.8
0.08	2.1	(1.30)	1.9	(1.16)	2.2	(1.36)	1.6
0.07	1.8	(1.25)	1.6	(1.09)	1.9	(1.36)	1.4

[比較例]

スルホランを添加しないこと以外は、実施例 1 と同様に操作した。結果を表 1
5 に示した。溶媒を添加していないため単位触媒当たりのイソブチレン消費速度は
小さい結果となった。

[実施例 2]

和光純薬社製 商品名「ジメチルスルホン」 5. 2 g および水量を 17. 8 g
10 としたこと以外は、実施例 1 と同様に操作した。結果を表 1 に示した。

[実施例 3]

和光純薬社製 商品名「酢酸」 6. 4 g および水量を 13. 3 g としたこと以
外は、実施例 1 と同様に操作した。結果を表 1 に示した。

15

産業上の利用の可能性

本発明では、高いイソブチレンの水和反応速度で第 3 級ブチルアルコールを製
造することができる。また、低濃度イソブチレンを原料として用いても高いイソ

ブチレンの水和反応速度で第3級ブチルアルコールを製造することができる。

請求の範囲

1. 反応蒸留装置を用いて、スルホン類、有機カルボン酸類からなる群より選
5 ばれる少なくとも1種の溶媒と、陽イオン交換樹脂触媒の存在下、イソブチレン
と水から第3級ブチルアルコールを製造する方法。

2. 請求項1記載の第3級ブチルアルコールの製造方法であって、前記溶媒が
スルホラン、ジメチルスルホン、酢酸である。

10

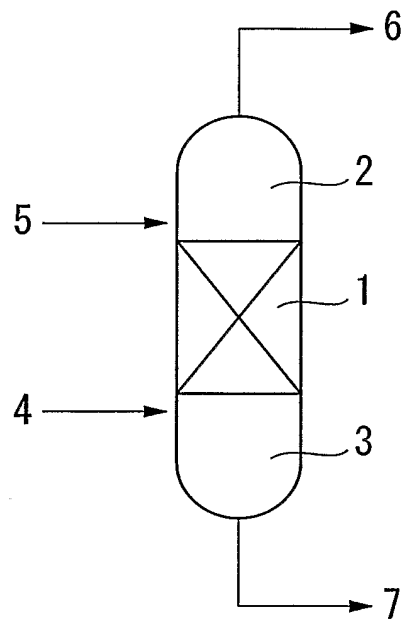
3. 請求項1記載の第3級ブチルアルコールの製造方法であって、前記溶媒の
量が、イソブチレン1モルに対して、0.01モル以上である。

4. 請求項1記載の第3級ブチルアルコールの製造方法であって、前記陽イオ
ン交換樹脂が、ポリスチロールスルホン酸型樹脂、フェノールスルホン酸型樹脂、
15 または、パーフルオロスルホン酸樹脂である。

5. 請求項1記載の第3級ブチルアルコールの製造方法であって、前記陽イオ
ン交換樹脂が、多孔性型陽イオン交換樹脂である。

1/1

FIG. 1



INTERNATIONAL SEARCH REPORT

International application No.

PCT/JP2004/012139

A. CLASSIFICATION OF SUBJECT MATTER
Int.Cl⁷ C07C31/12, 29/04

According to International Patent Classification (IPC) or to both national classification and IPC

B. FIELDS SEARCHED

Minimum documentation searched (classification system followed by classification symbols)
Int.Cl⁷ C07C31/12, 29/04

Documentation searched other than minimum documentation to the extent that such documents are included in the fields searched

Electronic data base consulted during the international search (name of data base and, where practicable, search terms used)

C. DOCUMENTS CONSIDERED TO BE RELEVANT

Category*	Citation of document, with indication, where appropriate, of the relevant passages	Relevant to claim No.
Y	JP 3-106840 A (Chemical Research & Licensing Co.), 07 May, 1991 (07.05.91), Claims; page 5, lower right column, line 5 to page 6, upper right column, line 15 & US 4982022 A & EP 415310 A1	1-5
Y	JP 56-34643 A (Toa Nenryo Kogyo Kabushiki Kaisha), 06 April, 1981 (06.04.81), Claims; page 2, lower right column, line 1 to page 3, upper left column, line 20 & DE 3031702 A1 & GB 2060616 A & FR 2464241 A1 & US 4270011 A	1-5

☒ Further documents are listed in the continuation of Box C.

☐ See patent family annex.

* Special categories of cited documents:	"T" later document published after the international filing date or priority date and not in conflict with the application but cited to understand the principle or theory underlying the invention
"A" document defining the general state of the art which is not considered to be of particular relevance	"X" document of particular relevance; the claimed invention cannot be considered novel or cannot be considered to involve an inventive step when the document is taken alone
"E" earlier application or patent but published on or after the international filing date	"Y" document of particular relevance; the claimed invention cannot be considered to involve an inventive step when the document is combined with one or more other such documents, such combination being obvious to a person skilled in the art
"L" document which may throw doubts on priority claim(s) or which is cited to establish the publication date of another citation or other special reason (as specified)	"&" document member of the same patent family
"O" document referring to an oral disclosure, use, exhibition or other means	
"P" document published prior to the international filing date but later than the priority date claimed	

Date of the actual completion of the international search
11 November, 2004 (11.11.04)

Date of mailing of the international search report
30 November, 2004 (22.11.04)

Name and mailing address of the ISA/
Japanese Patent Office

Authorized officer

Facsimile No.

Telephone No.

INTERNATIONAL SEARCH REPORT

International application No.

PCT/JP2004/012139

C (Continuation). DOCUMENTS CONSIDERED TO BE RELEVANT

Category*	Citation of document, with indication, where appropriate, of the relevant passages	Relevant to claim No.
Y	JP 5581825 A (Mitsui Petrochemical Industries, Ltd.), 20 June, 1980 (20.06.80), Claims; page 3, upper left column, lines 8 to 18 (Family: none)	1-5
Y	JP 50-32116 A (Mitsubishi Rayon Co., Ltd.), 28 March, 1975 (28.03.75), Claims; page 1, right column, line 20 to page 2, upper left column, line 9 & DE 2430470 A1 & FR 2245591 A1 & GB 1443106 A & US 4011272 A	1-5

A. 発明の属する分野の分類 (国際特許分類 (IPC))
Int. Cl.⁷ C07C31/12, 29/04

B. 調査を行った分野

調査を行った最小限資料 (国際特許分類 (IPC))
Int. Cl.⁷ C07C31/12, 29/04

最小限資料以外の資料で調査を行った分野に含まれるもの

国際調査で使用した電子データベース (データベースの名称、調査に使用した用語)

C. 関連すると認められる文献

引用文献の カテゴリー*	引用文献名 及び一部の箇所が関連するときは、その関連する箇所の表示	関連する 請求の範囲の番号
Y	JP 3-106840 A(ケミカル・リサーチ・アンド・ライセンシング・カンパニー)1991.05.07, 特許請求の範囲, 第5頁右下欄第5行~第6頁右上欄第15行 & US 4982022 A & EP 415310 A1	1-5
Y	JP 56-34643 A(東亜燃料工業株式会社)1981.04.06, 特許請求の範囲, 第2頁右下欄第1行~第3頁左上欄第20行 & DE 3031702 A1 & GB 2060616 A & FR 2464241 A1 & US 4270011 A	1-5
Y	JP 55-81825 A(三井石油化学工業株式会社)1980.06.20, 特許請求の範囲, 第3頁左上欄第8~18行 (ファミリーなし)	1-5

☒ C欄の続きにも文献が列挙されている。

☐ パテントファミリーに関する別紙を参照。

* 引用文献のカテゴリー

「A」 特に関連のある文献ではなく、一般的技術水準を示すもの

「E」 国際出願日前の出願または特許であるが、国際出願日以後に公表されたもの

「L」 優先権主張に疑義を提起する文献又は他の文献の発行日若しくは他の特別な理由を確立するために引用する文献 (理由を付す)

「O」 口頭による開示、使用、展示等に言及する文献

「P」 国際出願日前で、かつ優先権の主張の基礎となる出願

の日の後に公表された文献

「T」 国際出願日又は優先日後に公表された文献であって出願と矛盾するものではなく、発明の原理又は理論の理解のために引用するもの

「X」 特に関連のある文献であって、当該文献のみで発明の新規性又は進歩性がないと考えられるもの

「Y」 特に関連のある文献であって、当該文献と他の1以上の文献との、当業者にとって自明である組合せによって進歩性がないと考えられるもの

「&」 同一パテントファミリー文献

国際調査を完了した日

11.11.2004

国際調査報告の発送日

30.11.2004

国際調査機関の名称及びあて先

日本国特許庁 (ISA/JP)

郵便番号100-8915

東京都千代田区霞が関三丁目4番3号

特許庁審査官 (権限のある職員)

吉良 優子

4H

3036

電話番号 03-3581-1101 内線 3443

C (続き) . 関連すると認められる文献		
引用文献の カテゴリー*	引用文献名 及び一部の箇所が関連するときは、その関連する箇所の表示	関連する 請求の範囲の番号
Y	JP 50-32116 A(三菱レイヨン株式会社)1975.03.28, 特許請求の範囲, 第1頁右欄第20行~第2頁左上欄第9行 & DE 2430470 A1 & FR 2245591 A1 & GB 1443106 A & US 4011272 A	1-5