

(12) 特許協力条約に基づいて公開された国際出願

(19) 世界知的所有権機関
国際事務局



(43) 国際公開日
2011年1月13日(13.01.2011)

PCT

(10) 国際公開番号
WO 2011/004897 A1

- (51) 国際特許分類:
C11C 3/10 (2006.01) C11C 3/00 (2006.01)
- (21) 国際出願番号: PCT/JP2010/061723
- (22) 国際出願日: 2010年7月9日(09.07.2010)
- (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 2009-163535 2009年7月10日(10.07.2009) JP
- (71) 出願人 (米国を除く全ての指定国について): 国立大学法人山口大学 (Yamaguchi University) [JP/JP]; 〒7538511 山口県山口市吉田1677-1 Yamaguchi (JP).
- (72) 発明者: および
- (75) 発明者/出願人 (米国についてのみ): 福永 公寿 (FUKUNAGA, Kimitoshi) [JP/JP]; 〒7558611 山口県宇部市常盤台2丁目16番1号 国立大学法人山口大学工学部内 Yamaguchi (JP). 藪内 友里恵 (YABUUCHI, Yurie) [JP/JP]; 〒7558611 山口県宇部市常盤台2丁目16番1号 国立大学法人山口大学工学部内 Yamaguchi (JP).
- (74) 代理人: 伊丹 勝, 外 (ITAMI, Masaru et al.); 〒1010062 東京都千代田区神田駿河台2丁目5番地 村田ビル4A 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, AO, AT, AU, AZ, BA, BB, BG, BH, BR, BW, BY, BZ, CA, CH, CL, CN, CO, CR, CU, CZ, DE, DK, DM, DO, DZ, EC, EE, EG, ES, FI, GB, GD, GE, GH, GM, GT, HN, HR, HU, ID, IL, IN, IS, JP, KE, KG, KM, KN, KP, KR, KZ, LA, LC, LK, LR, LS, LT, LU, LY, MA, MD, ME, MG, MK, MN, MW, MX, MY, MZ, NA, NG, NI, NO, NZ, OM, PE, PG, PH, PL, PT, RO, RS, RU, SC, SD, SE, SG, SK, SL, SM, ST, SV, SY, TH, TJ, TM, TN, TR, TT, TZ, UA, UG, US, UZ, VC, VN, 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, LR, 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 (AL, AT, BE, BG, CH, CY, CZ, DE, DK, EE, ES, FI, FR, GB, GR, HR, HU, IE, IS, IT, LT, LU, LV, MC, MK, MT, NL, NO, PL, PT, RO, SE, SI, SK, SM, 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 (条約第21条(3))

(54) Title: RAW OIL OR FAT FOR PRODUCTION OF HIGHER FATTY ACID ALKYL ESTER, AND PROCESS FOR PRODUCTION OF HIGHER FATTY ACID ALKYL ESTER

(54) 発明の名称: 高級脂肪酸アルキルエステル製造用原料油脂及び高級脂肪酸アルキルエステルの製造方法

【図1】

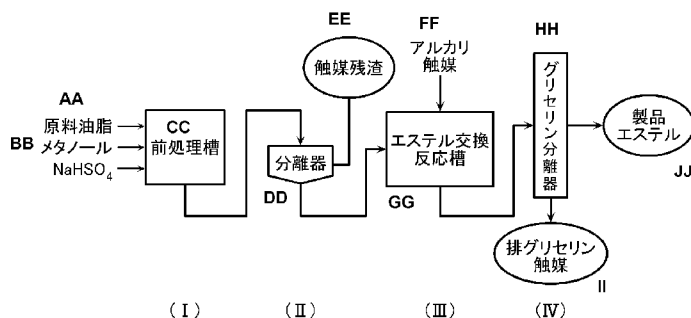


FIG. 1:
AA RAW OIL OR FAT
BB METHANOL
CC PRETREATMENT VESSEL
DD SEPARATOR
EE CATALYST RESIDUE
FF ALKALI CATALYST
GG TRANSESTERIFICATION REACTION VESSEL
HH GLYCERIN SEPARATOR
II GLYCERIN-REMOVING CATALYST
JJ PRODUCT ESTER

(57) Abstract: Disclosed is a process for producing a higher fatty acid alkyl ester by carrying out the transesterification of a glyceride of an oil or fat with a monovalent lower aliphatic alcohol for the purpose of producing a light oil alternative fuel that can be used as a fuel for a diesel engine or the like, wherein particularly a free fatty acid contained in the oil or fat can be removed effectively. The process is characterized in that, prior to the transesterification reaction of a raw oil or fat, the raw oil or fat is treated with a monovalent lower aliphatic alcohol using an alkali metal hydrogen sulfate as a catalyst to esterify a free fatty acid contained in the raw oil or fat and subsequently the raw oil or fat is subjected to the transesterification reaction.

(57) 要約: ディーゼルエンジン等の燃料となり得る軽油代替燃料を得るため、油脂のグリセリドを一価の低級脂肪酸アルコールでエステル交換し、高級脂肪酸アルキルエステルを得る方法において、特に油脂に含まれるフリーの脂肪酸を効果的に除去することを目的とする。原料油脂をエステル交換反応に供するに先立って、まず硫酸水素アルカリ金属を触媒とし、一価の低級脂肪酸アルコールで処理し、フリーの脂肪酸をエステル化した後、エステル交換反応に供することを特徴とする。

WO 2011/004897 A1

明 細 書

発明の名称：

高級脂肪酸アルキルエステル製造用原料油脂及び高級脂肪酸アルキルエステルの製造方法

技術分野

[0001] 本発明は、遊離脂肪酸を含む油脂と一価の低級アルコールとから高級脂肪酸の低級アルキルエステルを製造する方法に係る。特に廃食油又は非食用油脂から、ディーゼルエンジン等に利用し得る軽油代替燃料となる高級脂肪酸アルキルエステルを製造する方法に関する。

背景技術

[0002] 石油資源の枯渇が懸念されることや、炭酸ガス排出による環境の悪化から、石油に代わる燃料が種々検討される中で、動植物油脂、特に植物から得られる燃料が着目されている。すなわち、植物は、その生育時に炭酸同化作用により、空気中の炭酸ガスを固定して育つため、これを燃焼させても大気中の炭酸ガスの増加には繋がらない。

[0003] このため、すでにバイオマスを原料とする、所謂バイオ燃料に関する研究が多くなされている。

[0004] これらの中で、主として、トウモロコシや、大豆を用いて発酵法によりアルコールを生産する方法と油脂（トリグリセリド）自体を用いる方法が提案されている。しかし、前者は、食糧となるトウモロコシや大豆を原料とするため、食糧の高騰を招くなどの問題があり、後者は、例えばディーゼルエンジン等においてフィルターが目詰まりやピストンの固着などの不都合を生じる。

[0005] そこで高級脂肪酸のグリセリンエステル（トリグリセリド）である油脂のグリセリンを一価の低級脂肪族アルコールとのエステル交換により、高級脂肪酸の低級アルコールエステルを得る、所謂アルコリススにより、燃料とする方法が提案されている。

- [0006] アルコリシスとしては、一般に油脂に10～20%（重量）の一価の低級アルコール、例えばメタノール又はエタノールを加えて、塩基性触媒、例えば水酸化ナトリウム、水酸化カリウム、酸化カルシウム等の強アルカリ等、を用い30℃乃至使用する一価の低級アルコールの沸点温度で加熱し、エステル交換反応を行い、高級脂肪酸のアルコールエステルを得た後、これを副生するグリセリン、水、未反応アルコール及び触媒残渣から分離回収する方法である。
- [0007] かかる方法を用いることにより、多少の不純物が含まれている油脂、例えば、廃食油や食用に適さないヤトロファ油等の油脂等も利用することができる。
- [0008] しかし、油脂のアルコリシスによる燃料製造の一つの問題点は油脂中に多かれ少なかれ遊離の脂肪酸（フリーの脂肪酸ともいう）を含んでいることである。特に廃食油等の劣化が進んだ油脂には比較的多くのフリーの脂肪酸が含まれている。
- [0009] このような油脂を前記の如く、塩基性触媒を用いるエステル交換反応に供した場合、フリーの脂肪酸のアルカリ金属塩（所謂石けん）を副生するため、触媒のロスとなるばかりでなく、石けんの乳化作用により、得られた高級脂肪酸アルキルエステルと副生するグリセリンや水との分離が困難になる。
- [0010] このため、原料油脂として、例えば酸価が3KOHmg/gを越えるような高い値を示す油脂は原料として敬遠される傾向がある。
- [0011] そこで前処理により、油脂中のフリーの脂肪酸や水分を除去することが提案されている。
- [0012] 例えばアルカリ触媒の存在下に油脂とメタノールを反応させたとき副生する廃液（これは、主としてアルカリ触媒を含むグリセリンである。）と原料油脂とを接触させ、該廃液中に存在するアルカリによりフリーの脂肪酸をケン化し、油脂を中和した後、前記油脂とケン化により生成した石けんを、前記廃液から分離して、次の主反応であるアルコリシスに供する方法（特許文献1）、カチオン交換樹脂に、原料油脂とメタノール（又はエタノール）と

を共に供給し、フリーの脂肪酸をエステル化した後、主反応として、陰イオン交換樹脂を触媒とするアルコリスに供する方法（特許文献2）、同様に前処理段階を陽イオン交換体として、スルホン酸基を導入した無定形炭素を用いる方法（特許文献3）、或いは、前処理に硫酸とメタノールによりフリーの脂肪酸をメチルエステル化する方法（非特許文献1）等が提案されている。

[0013] これらの方法のうち、副生するグリセリン廃液を用いる前処理では、副生する石けんのために処理後の廃液が分離し難いこと及びフリーの脂肪酸の多くが石けんとして除去されるため原料のロスとなる。またイオン交換樹脂を用いる方法は、分離の問題や石けんの生成の問題はないが、反応率が低く、十分な効果が得難いし、樹脂の再生が容易でない。また硫酸によるフリーの脂肪酸のエステル化は、一定の効果は期待できるものの硫酸は酸化力が強い劇薬であるため、取扱いに危険があるうえ、装置の腐食の問題から、高価な材料の使用を余儀なくされる。

[0014] そこで、油脂のアルコリスによるバイオ燃料の製造において実により有効で、低コストの方法の開発が待たれている。

先行技術文献

特許文献

[0015] 特許文献1：特開2008-024841

特許文献2：特開2006-104316

特許文献3：WO2007-00913

非特許文献

[0016] 非特許文献1：Transactions of the ASAE, vol . 44 (6) ; 1429-1436

発明の概要

発明が解決しようとする課題

[0017] 本発明は、油脂を原料とし、エステル交換反応により、バイオ燃料となり

得る高級脂肪酸低級アルキルエステルを製造するにあたり、特に油脂中に含まれるフリーの脂肪酸による不都合を解決し、低コストで効率よく高級脂肪酸の一価の低級アルキルエステルを製造する技術を提供することを目的とする。

課題を解決するための手段

- [0018] 上記目的を達成するための本発明の第1の態様は、高級脂肪酸アルキルエステルを製造する際に、塩基性触媒の存在下、一価の低級脂肪族アルコールとエステル交換反応される原料油脂であって、硫酸水素アルカリ金属を触媒として、一価の脂肪族アルコールによって前処理されていることを特徴とする高級脂肪酸アルキルエステル製造用原料油脂である。
- [0019] 前記第1の態様は、廃食油又は非食用油脂に前記前処理が施された高級脂肪酸アルキルエステル製造用原料油脂であることが好ましい。また、前記第1の態様は、前記前処理された高級脂肪酸アルキルエステル製造用原料油脂の酸価が 2.5 KOHmg/g 以下であることが好ましく、 1.0 KOHmg/g 以下であることがさらに好ましく、 0.5 KOHmg/g 以下であることが特に好ましい。
- [0020] 前記第1の態様は、前記硫酸水素アルカリ金属が、硫酸水素ナトリウムであり、前記塩基性触媒が、水酸化ナトリウム又は酸化カルシウムであることが好ましい。
- [0021] 本発明の第2の態様は、塩基性触媒の存在下、前記前処理が施された高級脂肪酸アルキルエステル製造用原料油脂と一価の低級脂肪族アルコールとをエステル交換反応させて高級脂肪酸アルキルエステルを製造する高級脂肪酸アルキルエステルの製造方法である。
- [0022] 本発明の第3の態様は、原料油脂、一価の脂肪族アルコール、及び触媒として硫酸水素アルカリ金属を前処理槽に供給し、前処理を行う前処理工程と、該前処理槽から排出した被処理液から、前記触媒残渣を分離する工程と、触媒残渣が分離された被処理液を主反応槽に供給し、前記主反応槽に一価の低級脂肪族アルコールと塩基性触媒とを加えてエステル交換反応を行う工程

と、該主反応槽から排出する反応液から、高級脂肪酸アルキルエステルを分離回収する工程とを含むことを特徴とする高級脂肪酸アルキルエステルの製造方法である。

[0023] 本発明の第4の態様は、硫酸水素アルカリ金属を触媒として、一価の脂肪族アルコールと遊離脂肪酸とを反応させることを特徴とする高級脂肪酸アルキルエステルの製造方法である。

発明の効果

[0024] 油脂は、高級脂肪酸のグリセリンエステル（グリセリド）であり、一般に多かれ少なかれフリーの脂肪酸を不純物として含んでいる。特に、廃食用油等にあっては加熱等により劣化が進み、比較的多くのフリーの脂肪酸を含んでいる。そこで、エステル交換反応等により、グリセリンを除き、高級脂肪酸のアルキルエステルを製造するには、不純物であるフリーの脂肪酸を除去することが、製造上有利となる。

[0025] すでに前処理により、この不純物を除く手段は提案されているが、いずれも十分とは言い難い。

[0026] 本発明は、安価で安全な硫酸水素アルカリ金属、好ましくは硫酸水素ナトリウムを触媒として用い、不純物であるフリーの脂肪酸を脂肪族アルコールを用いて、エステル化し、製品の一部に取り込むことができ、更に未反応のアルコールは回収して、そのまま主たる反応であるエステル交換反応に供することができる。また触媒は、固体であるため、濾過やデカンテーションにより容易に分離することができるという利点がある。

図面の簡単な説明

[0027] [図1]本発明を実施するためのフローの一例を示すブロックダイアグラムである。

発明を実施するための形態

[0028] 本発明は、主反応として、グリセリドをエステル交換反応により、高級脂肪酸アルキルエステルを製造する場合において、原料油脂に不純物として含まれるフリーの脂肪酸を除去するための前処理を行うこと、特に該処理に際

し、硫酸水素アルカリ金属を触媒として用いることが最大の特徴である。

[0029] 本発明における主たる反応であるグリセリドのエステル反応は、従来知られている手段を、何等制限なく利用することができる。一般に塩基性触媒、例えば水酸化ナトリウム、水酸化カルシウム、酸化カルシウム、水酸化カルシウム等無機強塩基、ナトリウムメトキサイドや強塩基性陰イオン交換樹脂等の有機塩基等を触媒に、トリグリセリドと、一価の低級脂肪族アルコール、例えばメタノール、エタノール、*n*-プロパノール、イソプロパノール、ブタノール、ターシャリーブタノール等、好ましくは、メタノール又はエタノールとを、30℃乃至前記一価の低級脂肪族アルコールの沸点以下の温度下で接触させてエステル交換反応を行うことができる。

[0030] 反応は、一般に攪拌槽によりバッチ方式で行われるが塩基性触媒によるエステル交換反応は比較的容易に進行するので、触媒床中をトリグリセリドと一価の低級脂肪族アルコールとを向流又は並流で流通させる固定床方式や固体触媒を流動させる流動床方式などの流通方式で連続反応を行うこともできる。

[0031] また主反応終了後は、反応器から排出する反応液から未反応アルコールを減圧蒸留等で分離し、製品である高級脂肪酸アルキルエステルと相分離しているグリセリン、水、触媒残渣をデカンテーション又は遠心分離等により分離し製品を回収する。製品は必要に応じて乾燥精製等を行うことができる。

[0032] 本発明にあつては、主反応に先立って原料油脂に含まれるフリーの脂肪酸（遊離脂肪酸）を減少させることにある。一般に油脂には、多少のフリーの脂肪酸を含んでおり、

そのため酸価として8KOHmg/g以上の値を示すこともある。特に廃食用油等の劣化した油脂や非食用油脂は、酸価が10KOHmg/gを越える場合も少なくない。フリーの脂肪酸は、例えば、パルミチン酸、ステアリン酸、オレイン酸、リノール酸、及びリノレン酸が挙げられる。非食用油脂とは、食用に適さない油脂であつて、例えば、桐油、綿実油、ヒマシ油、クルカス油（ヤトロファ油、フィジックナット油）、ミフクラギ油、スナバコノキ

油、非食用豚脂が挙げられる。

- [0033] 一般に、酸価が 3 KOHmg/g を越えると触媒のロスばかりでなく、石けんの生成により、グリセリンの分離が困難になると言われている。
- [0034] そこで、本発明にあっては、原料油脂を硫酸水素アルカリ金属塩触媒の存在下に一価の脂肪族アルコールで前処理し、フリーの脂肪酸をエステル化することにより、除去し、酸価を 2.5 KOHmg/g 以下、好ましくは 0.5 KOHmg/g 以下の如く実質的にほぼ完全に除去することにある。原料油脂は、フリーの脂肪酸が含まれていればよく、このフリーの脂肪酸をエステル化することにより高級脂肪酸アルキルエステルを得ることができる。原料油脂中のフリーの脂肪酸の割合が高い場合は、主反応を行わなくても高純度で高級脂肪酸アルキルエステルを得ることができる。
- [0035] 本発明における酸価とは、原料油 1 g 中に存在する酸成分を中和するに必要な水酸化カリウムの量 (mg) で表わされる値であり、この酸性物質は、実質的にフリーの脂肪酸である。
- [0036] 本発明の前処理に用いられる硫酸水素アルカリ金属は、リチウム塩、ナトリウム塩、カリウム塩等であるが、特にナトリウム塩が一般的であり、以下硫酸水素ナトリウムを代表として説明する。またこれらは結晶水を含むものであってもよい。また、本発明にあっては、硫酸水素アルカリ金属は、主反応であるエステル交換反応に用いられる塩基性触媒とは区別して用いられる物質である。
- [0037] 本発明の前処理に使用する触媒量は、原料油脂の酸価によって適宜選択される。一般にフリーの脂肪酸 1 モル に対し、触媒は 0.1 モル 以上、好ましくは $0.5\sim 2\text{ モル}$ 程度用いればよい。しかしながら、油脂は一般に糖類の脂肪酸グリセリドであり、酸価を構成する脂肪酸も多種類に及ぶ。そこで触媒使用量の目安として、原料油脂重量 \times 酸価を基準として、その $1/1000$ 乃至 $1/50$ 程度が用いられるが、これに限定されるものではない。なお、触媒使用量を多くすることは、反応系内でエステルの分解、反応をも引き起こし、好ましくない。好ましい触媒使用量は、原料油脂重量 \times 酸価を基準と

して、 $1/500 \sim 1/100$ 程度である。

[0038] また反応時間は特に限定されないが、原料油脂の酸価と、目的としてあらかじめ定めた最終酸価の差や触媒量及び反応時の設定温度等によって異なるので、実行に先立ってあらかじめ試行し、決定すればよい。一般には酸価 10 KOHmg/g の原料油の場合酸価を 2.5 KOHmg/g まで減ずるには上記触媒の使用範囲内で $30 \sim 90^\circ\text{C}$ にて 15 分乃至 3 時間程度である。

[0039] なお、本発明の前処理に用いられる一価の脂肪族アルコールは、メタノール、エタノール、プロパノール、ブタノール等であるが、一般に主たる反応に用いられる一価の低級脂肪族アルコールを用いるのが好ましい。この場合前処理によりエステル化された生成物は、次の主たる反応により得られる生成物と同種になるため、前処理時に比較的大量のアルコールを用い、未反応アルコールが残ったとしても次の主たる反応に供することができる。場合によっては主たる反応に必要な一価の低級脂肪族アルコールの全てを前処理時に供給することも可能である。このようにすることにより、主たる反応時には、単に塩基性触媒のみを供給すればよいのである。

[0040] 本発明の前処理における反応は、特に限定されない。一般に粉粒体状の触媒を原料である油脂とアルコールの混合液中に分散させて行う。このため攪拌器及び加温用ジャケット付反応槽を用いるが、触媒が固体であるため粒塊状触媒を用いた固定床又は粒状触媒を用いた流動床などの流通方式による連続反応方式も採り得る。

[0041] 前処理後の被処理液、或いは主たる反応により得られた高級脂肪酸アルキルエステルをケイ酸ナトリウム等のキレート能力やアルカリ能力を有する無機塩で処理することにより、被処理液や高級脂肪酸アルキルエステル中の金属含有量を低減し、また、酸価を低減させることができる。前記ケイ酸ナトリウム等の使用量は特に限定されないが、被処理液或いは得られた高級脂肪酸アルキルエステルの重量に対して、 $0.1 \sim 10\%$ (重量) 程度の量が好ましい。

[0042] 次に本発明の一例を図 1 により説明する。

- [0043] 原料となる油脂、例えば廃食油と一価の脂肪族アルコール、例えばメタノール及び触媒である硫酸水素ナトリウムを、前処理槽に順次供給する。前処理槽は、適当な加温装置と攪拌器が付設されており、30～90℃程度に加熱し、前処理工程を行い、通常約1時間程度で、原料油脂の酸価は2.5 KOHmg/g以下、好ましくは1 KOHmg/g以下に低下した時、加温や攪拌を中止し、被処理液を排出させる。これらの排出液は、次の分離工程として触媒残渣を分離する。一般にフィルターにより触媒を分離するが、遠心分離機により、一層高速に分離することもできる。また、静置することにより触媒を沈澱させ上澄みとして、前処理された油脂を回収することもできる。かかる分離行程により触媒を除去された油脂は、一旦貯槽に保管することもできるが、更にエステル交換反応に供するため、主反応槽に供給する。主反応槽では、更に必要量すなわち、原料油脂のグリセリドをエステル交換するに必要な量の一価の低級脂肪族アルコール、一般にグリセリドに対して3倍モル以上となる量であればよいが、あまりに過剰に加えても未反応アルコールの回収量が増大するだけであるから、一般に原料油脂の10～20%（重量）程度の量を用いる。これらのアルコールは前処理工程において加えておくこともできる。
- [0044] 主反応工程では、更に塩基性触媒を加える。塩基性触媒としては、水酸化ナトリウム、水酸化カリウム、又は酸化カルシウム等が一般的に用いられるが勿論有機の塩基性化合物等を用いることもできる。
- [0045] かかる主反応工程は、従来周知のエステル交換反応の各条件が何ら制限されることなく採用し得る。一般にエステル交換反応は塩基性触媒を懸濁させた状態下に30℃乃至一価の脂肪族アルコールの沸点の温度、好ましくは40～90℃程度で反応させることができる。
- [0046] 反応終了後、主反応槽から排出する排液は、必要により、未反応の一価の脂肪族アルコールを蒸留により回収する。勿論、一価の脂肪族アルコールの使用量を少なくするとか或いは比較的沸点の高いアルコール、例えばプロパノールやブタノール等にあつては、高級脂肪酸アルキルエステルに溶解した

状態のまま燃料とすることもできるため、アルコールの回収工程は省略することもできる。

[0047] 一般に主反応槽から排出された反応液は、アルコールを回収した後、副生グリセリン及び触媒残渣と製品であるエステルを分離し、製品を回収する。該回収工程は静置により下相にグリセリンと触媒残渣が生じ、上相がエステル相となるため下相のグリセリン相を抜き出すことにより容易に行われる。

[0048] かくして得られた高級脂肪酸アルキルエステルは、そのまま製品として燃料とするか、或いは必要に応じて脱水等の精製工程を経て製品とする。

[0049] 以下に実施例を示す。

実施例 1

[0050] [原料油脂の前処理工程における触媒量と酸価について]

米油（築野食品工業株式会社製）19.0 g、オレイン酸（日油株式会社製、純度99.5%）1.0 g（3.55 mmol）を混合したモデル廃食油（酸価10.02 KOHmg/g）とメタノール10 mlをナス型フラスコに入れ、触媒として硫酸水素ナトリウム水塩（シグマアルドリッチジャパン株式会社製、SAJ特級）を表1に示す量加え、還流冷却器を取り付けてマグネットスターラーにより攪拌しつつ還流温度（約70℃）で3時間前処理を行った。各処理後の酸価を表1に示す。

[0051] [表1]

Run No.	NaHSO ₄ · H ₂ O g (mmol)	NaHSO ₄ / フリー脂肪酸 (モル比)	処理後の酸価 (KOHmg/g)
1	0.2 (1.44)	0.41	0.52
2	0.5 (3.62)	1.02	0.45
3	1.0 (7.24)	2.04	0.17
4	1.5 (10.86)	3.06	0.26
5	2.0 (14.48)	4.08	0.27
6	3.0 (21.73)	6.12	0.47
7	4.0 (28.96)	8.16	0.52

表1に示す結果より、触媒量が過剰になると酸価は上昇する傾向にあるこ

とがわかる。触媒の使用量はフリーの脂肪酸の0.3~5倍モル程度で十分であることがわかる。

実施例 2

[0052] [原料油脂の前処理工程における処理時間と酸価について]

実施例 1 におけるモデル廃食油について、触媒量を 1 g (7.24 ミリモル) に固定し、原料油中の酸価と処理時間との関係を検討するため、反応条件は、表 2 に示す通りとした。結果を表 2 に示す。

[0053] [表 2]

Run No.	反応時間(時)	酸価 (KOHmg/g)	Run No.	反応時間(時)	酸価 (KOHmg/g)
1	0.1	5.20	6	3.0	0.26
2	0.2	1.75	7	4.0	0.32
3	0.5	0.51	8	5.0	0.45
4	1.0	0.40	9	6.0	0.61
5	2.0	0.32	10	12.0	0.80

表 2 より、15 分程度の処理で十分に酸価を低下させることができる。なお 5 時間を越える程の長期間の処理によっても何等効果はないばかりか、かえって酸価は増大する傾向を示す。

実施例 3

[0054] [原料油脂としてヤトロファ油を適用した例]

実施例 1 におけるモデル廃食油に代えて、酸価 8.92 KOHmg/g のヤトロファ油 (株式会社ホーライ製) 40 g を使用し、NaHSO₄・H₂O を触媒として 4.0 g、メタノールを 20 ml 用いたほかは、実施例 1 と同様な条件で前処理を行った。その結果、30 分後に酸価は、3.06 KOHmg/g となり、1 時間後に酸価は、1.16 KOHmg/g、3 時間後に酸価は、1.25 KOHmg/g であった。

実施例 4

[0055] [主たる反応により高級脂肪酸アルキルエステルを得る例]

米油に19対1の割合でオレイン酸を加えたモデル廃食油（酸価10.02 KOHmg/g）にNaHSO₄・H₂Oを触媒として2.0g用い、メタノール10mlを加え、還流温度で15分間前処理をした後、濾過し、メタノールを減圧留去し、触媒残渣を除去した。前処理後の酸価は1.75 KOHmg/gであった。

[0056] この原油にメタノール20mlを加え、CaO触媒、0.14g（2.5mmol）を用い、還流温度で2時間反応を行った。

[0057] 放冷後、反応液は過剰のメタノールをロータリーエバポレーターで減圧留去し、反応液を静置して室温まで放冷後上層の高級脂肪酸メチルエステルを30μlサンプリングし、分液ロート中に入れた4mlのヘキサンに溶解させ、これを水5mlで洗浄し、その上層のヘキサン溶液を分離して無水硫酸ナトリウムで脱水した後、シンクロマトグラフ（イヤトロスキャン、株式会社三菱化学ヤترون製MK-5型）を用いて、シンクロマトグラフィー（TLC-FID）により各成分（パルミチン酸メチル、リノール酸メチル、オレイン酸メチル、トリグリセリド、ジグリセリド及びモノグリセリド）の濃度を測定した。カラムにはchromarod-SIII（シリカゲル）、展開溶媒にはヘキサン/ジエチルエーテル/酢酸（体積比：97/3/0.5）を使用し、保持時間0.160~0.181分のパルミチン酸メチル、保持時間0.230~0.272分のリノール酸メチル及びオレイン酸メチルの合計の上記各成分の合計に対する割合を高級脂肪酸メチルエステルの収率とした。その結果、97.5%の反応収率が得られた。

実施例 5

[0058] 実施例4と同様に実施した。但し触媒としてNaOH0.13g（3.3mmol）を用いた。この場合の高級脂肪酸メチルエステルの反応収率は98.2%であった。

実施例 6

[0059] [酸価の極めて大きい油脂への適用例]

糠脂肪酸20g（築野食品工業株式会社製、組成はパルミチン酸20.7

%、ステアリン酸 2.16%、オレイン酸 41.11%、リノール酸 32.94%、リノレン酸 1.65%、その他 1.41%：酸価 201.7 KOH mg/g) とメタノール 175 mL (4.32 mol) をナス型フラスコに入れ、触媒として硫酸水素ナトリウム一水塩 (キンダ化学株式会社製) を 2.0 g (14.5 mmol) 加え、還流冷却器を取り付けてマグネットスターラーにより攪拌しつつ 60°C で 3 時間、前処理 (メチルエステル化反応) を行った。過剰のメタノールを減圧留去した反応液を一日放冷・静置した後、触媒を減圧ろ去した反応液の酸価は 1.6 KOH mg/g で、高級脂肪酸メチルエステル含量は 99.1% で水含有量は 729.2 ppm であった。

- [0060] 更に、この反応液の全量に再び硫酸水素ナトリウム一水塩を 0.882 g (6.4 mmol) とメタノール 78 mL (1.93 mol) を加え、初回と同様に反応 (60°C、3 時間) 及び後処理を行い、酸価 0.8 KOH mg/g で高級脂肪酸メチルエステル含量は 99.4% で水含有量 375.0 ppm の生成物が得られた。この反応生成物の全量にエコレイヤー 1 (株式会社トクヤマシルテック製) を 3.37 g 添加して分散させ、遠心分離機 (株式会社久保田製作所 KUBOTA 1130 型) で 12,500 rpm で 1 分間遠心分離を行ったところ、上層の油の酸価は 0.3 KOH mg/g となり、水洗工程無くして酸価、水分量とも EU 規格を満たす極めて高純度のバイオディーゼル燃料が得られた。

実施例 7

- [0061] [原料油脂としてヤトロファ油を適用した例]

実施例 1 におけるモデル廃食油に代えて、酸価 8.92 KOH mg/g のヤトロファ油 (株式会社ホーライ製) 20 g を使用し、 $\text{NaHSO}_4 \cdot \text{H}_2\text{O}$ を触媒として 2.0 g、メタノールを 10 mL 用いたほかは、実施例 1 と同様な条件で前処理を行った。その結果、1 時間後に酸価は、0.57 KOH mg/g であった。

実施例 8

- [0062] [原料油脂として実廃食油を適用した例]

実施例 1 におけるモデル廃食油に代えて、酸価 2.05 KOHmg/g の廃食油 A (山口大学生協) 20 g を使用し、 $\text{NaHSO}_4 \cdot \text{H}_2\text{O}$ を触媒として 2.0 g 、メタノールを 10 ml 用いたほかは、実施例 1 と同様な条件で前処理を行った。その結果、1 時間後に酸価は、 0.37 KOHmg/g であった。

産業上の利用可能性

[0063] 本発明は油脂、特に廃食油や食用に適さない油脂を用いて軽油に代替し得る燃料を得る場合、効果的に利用することが可能である。

符号の説明

- [0064] (I) : 前処理工程
(II) : 触媒残渣分離工程
(III) : 主反応工程
(IV) : 高級脂肪酸アルキルエステル回収工程

請求の範囲

- [請求項1] 高級脂肪酸アルキルエステルを製造する際に、塩基性触媒の存在下、一価の低級脂肪族アルコールとエステル交換反応される原料油脂であって、
- 硫酸水素アルカリ金属を触媒として、一価の脂肪族アルコールによって前処理されていることを特徴とする高級脂肪酸アルキルエステル製造用原料油脂。
- [請求項2] 廃食油又は非食用油脂に前記前処理が施されたことを特徴とする請求項1記載の高級脂肪酸アルキルエステル製造用原料油脂。
- [請求項3] 前記前処理された高級脂肪酸アルキルエステル製造用原料油脂の酸価が 2.5 KOHmg/g 以下であることを特徴とする請求項1又は2記載の高級脂肪酸アルキルエステル製造用原料油脂。
- [請求項4] 前記硫酸水素アルカリ金属は、硫酸水素ナトリウムであり、前記塩基性触媒は、水酸化ナトリウム又は酸化カルシウムであることを特徴とする請求項1乃至3いずれか記載の高級脂肪酸アルキルエステル製造用原料油脂。
- [請求項5] 塩基性触媒の存在下、請求項1乃至4いずれか記載の高級脂肪酸アルキルエステル製造用原料油脂と一価の低級脂肪族アルコールとをエステル交換反応させて高級脂肪酸アルキルエステルを製造することを特徴とする高級脂肪酸アルキルエステルの製造方法。
- [請求項6] 原料油脂、一価の脂肪族アルコール、及び触媒として硫酸水素アルカリ金属を前処理槽に供給し、前処理を行う前処理工程と、
- 該前処理槽から排出した被処理液から、前記触媒残渣を分離する工程と、
- 触媒残渣が分離された被処理液を主反応槽に供給し、前記主反応槽に一価の低級脂肪族アルコールと塩基性触媒とを加えてエステル交換反応を行う工程と、
- 該主反応槽から排出する反応液から、高級脂肪酸アルキルエステル

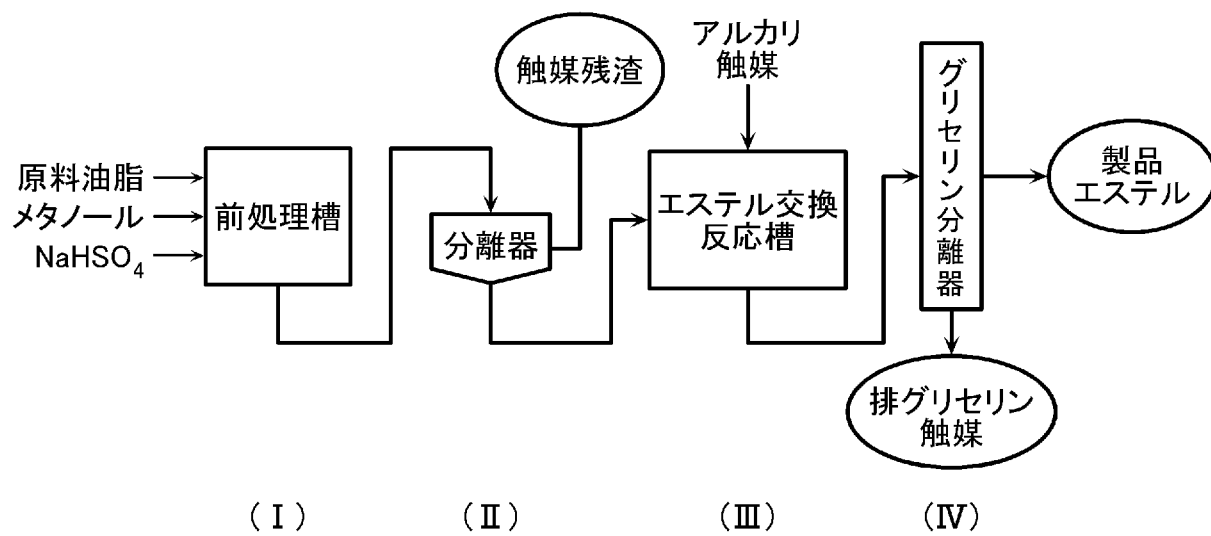
を分離回収する工程と

を含むことを特徴とする高級脂肪酸アルキルエステルの製造方法。

[請求項7]

硫酸水素アルカリ金属を触媒として、一価の脂肪族アルコールと遊離脂肪酸とを反応させることを特徴とする高級脂肪酸アルキルエステルの製造方法。

[図1]



INTERNATIONAL SEARCH REPORT

International application No.

PCT/JP2010/061723

A. CLASSIFICATION OF SUBJECT MATTER

C11C3/10(2006.01) i, C11C3/00(2006.01) i

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)

C11C3/00-3/10, C07C67/02, 67/03, 67/08

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

<i>Jitsuyo Shinan Koho</i>	<i>1922-1996</i>	<i>Jitsuyo Shinan Toroku Koho</i>	<i>1996-2010</i>
<i>Kokai Jitsuyo Shinan Koho</i>	<i>1971-2010</i>	<i>Toroku Jitsuyo Shinan Koho</i>	<i>1994-2010</i>

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

CAplus/REGISTRY (STN)

C. DOCUMENTS CONSIDERED TO BE RELEVANT

Category*	Citation of document, with indication, where appropriate, of the relevant passages	Relevant to claim No.
X	<i>GB 2148897 A (Institiut Penyelidikan Minyak Kelapa Sawit Malaysia), 05 June 1985 (05.06.1985), specification, page 1, line 20 to page 2, line 11; examples & GB 8329316 A</i>	1-7
X	<i>YUE, Kun, Synthesis of biodiesel from frying oil catalyzed by solid acid catalyst, Zhongguo Youzhi, 2006, Vol.31, No.7, p.63-65</i>	1-4,7

Further documents are listed in the continuation of Box C.

See patent family annex.

* Special categories of cited documents:

“A” document defining the general state of the art which is not considered to be of particular relevance

“E” earlier application or patent but published on or after the international filing date

“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)

“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

“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

“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

“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

“&” document member of the same patent family

Date of the actual completion of the international search
22 September, 2010 (22.09.10)

Date of mailing of the international search report
05 October, 2010 (05.10.10)

Name and mailing address of the ISA/
Japanese Patent Office

Authorized officer

Facsimile No.

Telephone No.

A. 発明の属する分野の分類 (国際特許分類 (IPC))

Int.Cl. C11C3/10(2006.01)i, C11C3/00(2006.01)i

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. C11C3/00-3/10, C07C67/02, 67/03, 67/08

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

日本国実用新案公報	1922-1996年
日本国公開実用新案公報	1971-2010年
日本国実用新案登録公報	1996-2010年
日本国登録実用新案公報	1994-2010年

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)

CAplus/REGISTRY (STN)

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 請求項の番号
X	GB 2148897 A (Institiut Penyelidikan Minyak Kelapa Sawit Malaysia) 1985.06.05, 明細書第1頁第20行-第2頁第11行、実施例 & GB 8329316 A	1-7
X	YUE, Kun, Synthesis of biodiesel from frying oil catalyzed by solid acid catalyst, Zhongguo Youzhi, 2006, Vol.31, No.7, p.63-65	1-4,7

☐ 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

22.09.2010

国際調査報告の発送日

05.10.2010

国際調査機関の名称及びあて先

日本国特許庁 (ISA/J P)
 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)

福永 千尋

4V

3849

電話番号 03-3581-1101 内線 3483