

(19) 日本国特許庁(JP)

(12) 特許公報(B2)

(11) 特許番号

特許第6530715号
(P6530715)

(45) 発行日 令和1年6月12日(2019.6.12)

(24) 登録日 令和1年5月24日(2019.5.24)

(51) Int.Cl.

F 1

C08G	65/30	(2006.01)	C08G	65/30
B01D	15/08	(2006.01)	B01D	15/08
G01N	30/88	(2006.01)	G01N	30/88
G01N	30/26	(2006.01)	G01N	30/88
B01J	20/282	(2006.01)	G01N	30/26

P
X
A

請求項の数 11 (全 17 頁) 最終頁に続く

(21) 出願番号 特願2015-540108 (P2015-540108)
 (86) (22) 出願日 平成25年10月30日 (2013.10.30)
 (65) 公表番号 特表2015-535017 (P2015-535017A)
 (43) 公表日 平成27年12月7日 (2015.12.7)
 (86) 國際出願番号 PCT/EP2013/072679
 (87) 國際公開番号 WO2014/067981
 (87) 國際公開日 平成26年5月8日 (2014.5.8)
 審査請求日 平成28年9月30日 (2016.9.30)
 (31) 優先権主張番号 12191288.5
 (32) 優先日 平成24年11月5日 (2012.11.5)
 (33) 優先権主張国 歐州特許庁 (EP)

(73) 特許権者 513092877
 ソルベイ スペシャルティ ポリマーズ
 イタリー エス. ピー. エー.
 イタリア国 イ-20021 ミラノ ボ
 ッラーテ, ヴィアーレ ロンバルディア
 , 20
 (74) 代理人 110002077
 園田・小林特許業務法人
 (72) 発明者 フォンターナ, シモネッタ アントネッ
 ラ
 イタリア国 イ-20142 ミラノ ミ
 ラノ, ヴィア オルランド 36
 (72) 発明者 グアルダ, ピア アントニオ
 イタリア国 イ-20020 ミラノ ア
 レーゼ, ヴィア ヴァルツィ 7/チ
 最終頁に続く

(54) 【発明の名称】カルボキシレート末端基を有する(パー)フルオロポリエーテルの精製方法

(57) 【特許請求の範囲】

【請求項 1】

カルボン酸末端基を含む(パー)フルオロポリエーテル(PFPE)精製のためのバッチ式クロマトグラフィー方法であって、

a) 2つの鎖末端を有する、完全にあるいは部分的にフッ素化されたポリアルキレンオキシ鎖を含むPFPEであって、両方の鎖末端に、直鎖又は分岐のC₁~C₄パフルオロアルキル基(ここで、1つのフッ素原子は1つの塩素原子又は1つの水素原子で置換されていてもよい)であり、直鎖又は分岐のC₁~C₄パフルオロアルキル基に塩素が存在する場合、これは直鎖又は分岐のC₁~C₄パフルオロアルキル基の総量基準で2%未満のモル量である、直鎖又は分岐のC₁~C₄パフルオロアルキル基を有するPFPEと2つの鎖末端を有する、完全にあるいは部分的にフッ素化されたポリアルキレンオキシ鎖を含むPFPEであって、一方又は両方の鎖末端にカルボン酸末端基を有するPFPEとの混合物(M)(ここで、カルボン酸末端基を含むPFPE中の(パー)フルオロポリオキシアルキレン鎖のM_nは1,500以上であり、前記混合物(M)はカルボン酸末端基のポリマー分子当たりの官能基の平均数(F)を有する)を、

シリカゲル、A1及びMgのケイ酸塩、並びに活性アルミナから選択される、固相及び、

トリクロロトリフルオロエタン、2つの鎖末端を有する、完全にあるいは部分的にフッ素化されたポリアルキレンオキシ鎖を含むPFPEであって、両方の鎖末端に、直鎖又は分岐のC₁~C₄パフルオロアルキル基(ここで、1つのフッ素原子は1つの塩素原子又

10

20

は1つの水素原子で置換されていてもよい)であり、直鎖又は分岐のC₁~C₄パーフルオロアルキル基に塩素が存在する場合、これは直鎖又は分岐のC₁~C₄パーフルオロアルキル基の総量基準で2%未満のモル量である、直鎖又は分岐のC₁~C₄パーフルオロアルキル基を有するPFPF₂、パーフルオロアルカン、ハイドロフルオロカーボン(HFC)、ハイドロフルオロエーテル及びハイドロフルオロポリエーテル(HFE及びHFPE)、並びに完全にあるいは部分的にフッ素化された芳香族溶媒から選択される、フッ化有機溶媒、と接触させて、(F)よりも高いカルボン酸末端基のポリマー分子当たりの官能基の平均数(F1)を有する2つの鎖末端を有する、完全にあるいは部分的にフッ素化されたポリアルキレンオキシ鎖を含むPFPF₂であって、一方又は両方の鎖末端にカルボン酸末端基を有するPFPF₂の混合物(M1)が吸着している固相と、(F)よりも低いカルボン酸末端基のポリマー分子当たりの官能基の平均数(F2)を有する混合物(M2)が溶解している液相との懸濁液(S)を得る工程と、

b) 前記固相から前記液相を分離する工程と、

c) 工程a)で使用したのと同じフッ化溶媒を用いて前記固相を1回以上洗浄することを任意選択的に行う工程と、

d) 前記固相に、メタノール及びエタノールから選択される、アルコールと、フッ化有機溶媒との混合物を添加して、混合物(M1)が溶解している前記液相に前記固相が分散している懸濁液(S2)を得る工程と、

e) 固定相から前記液相を分離する工程と、

を含む、バッチ式クロマトグラフィー方法。

【請求項2】

前記(パー)フルオロポリエーテル混合物(M)が下記式(I)

A-O-R_f-B (I)

(式中、

- A及びBは互いに同じ又は異なり、式-CFXCOOHの官能基(式中、XはF又はCF₃である)であるか、直鎖又は分岐のC₁~C₄パーフルオロアルキル基(ここで、1つのフッ素原子は1つの塩素原子又は1つの水素原子で置換されていてもよい)であり、直鎖又は分岐のC₁~C₄パーフルオロアルキル基中に塩素が存在する場合、これは直鎖又は分岐のC₁~C₄パーフルオロアルキル基基準で2%未満のモル量であり、

- R_fは数平均分子量が1,500より大きく15,000より小さい(パー)フルオロポリオキシアルキレン鎖であり、前記鎖は互いに同じ又は異なっていてもよく、(CFYO)(式中、YはF又はCF₃である);(CF₃CF₆O);並びに(CF₂CF₂CF₂CF₂O)から選択される繰り返し単位を含み、繰り返し単位が互いに異なる場合、これらは鎖に沿って統計的に分布している)

を満たす、請求項1に記載の方法。

【請求項3】

R_fが以下の分類

(a)-(CF₂O)_n(CF₂CF₂O)_m(CF₂CF₂CF₂O)_p(CF₂CF₂CF₂O)_q-

(式中、m、n、p、qは0、又は、R_fが1,500以上のMnを有するように選択される整数であり、mが0以外の場合、m/nの比率は好ましくは0.1~2.0であり、(m+n)が0以外の場合、(p+q)/(m+n)は0~0.2であり、両端を含む)、(b)-(CF₂CF(CF₃)O)_a(CF₂CF₂O)_b(CF₂O)_c(CF(CF₃)O)_d-

(式中、a、b、c、dは0、又は、R_fが上記Mnの要件を満たすように選択される整数であり、bが0以外の場合、a/bの比率は0.1~1.0であり、(a+b)が0以外の場合、(c+d)/(a+b)は0.01~0.5である)、

(c)-(CF₂CF(CF₃)O)_e(CF₂O)_f(CF(CF₃)O)_g-

(式中、e、f、gは0、又は、R_fが上記Mnの要件を満たすように選択される整数であり、eが0以外の場合、(f+g)/eは0.01~0.5である)

10

20

30

40

50

から選択される、請求項 2 に記載の方法。

【請求項 4】

式 (I) の前記混合物は、A と B の両方が - C F X C O O H 基 (式中、X は前記のとおりである) である P F P E カルボン酸の重量よりも、A 及び B のうちの一方が - C F X C O O H 基 (式中、X は前記のとおりである) であり他方が前記のとおりである直鎖又は分岐の C₁ ~ C₄ パーフルオロアルキル基である P F P E カルボン酸の重量の方が多い混合物である、請求項 2 又は 3 に記載の方法。

【請求項 5】

R_f 鎖が、分類

(a) - (C F₂ O)_n (C F₂ C F₂ O)_m (C F₂ C F₂ C F₂ O)_p (C F₂ C F₂ C F₂ O)_q - 10

(式中、m、n、p、q は 0、又は、R_f が 1, 500 以上の M_n を有するように選択される整数であり、m が 0 以外の場合、m/n の比率は 0.1 ~ 2.0 であり、(m+n) が 0 以外の場合、(p+q)/(m+n) は 0 ~ 0.2 であり、両端を含む)、

又は

(c) - (C F₂ C F (C F₃) O)_e (C F₂ O)_f (C F (C F₃) O)_g -

(式中、e、f、g は 0、又は、R_f が上記 M_n の要件を満たすように選択される整数であり、e が 0 以外の場合、(f+g)/e は 0.01 ~ 0.5 である)

に属する、請求項 4 に記載の方法。

【請求項 6】

20

式 (I) の前記混合物は、A 及び B のうちの一方が - C F X C O O H 基 (式中、X は前記のとおりである) であり他方が前記のとおりである直鎖又は分岐の C₁ ~ C₄ パーフルオロアルキル基である P F P E カルボン酸の重量よりも、A と B の両方が - C F X C O O H 基 (式中、X は前記のとおりである) である P F P E カルボン酸の重量の方が多い混合物である、請求項 2 又は 3 に記載の方法。

【請求項 7】

R_f 鎖が、分類

(a) - (C F₂ O)_n (C F₂ C F₂ O)_m (C F₂ C F₂ C F₂ O)_p (C F₂ C F₂ C F₂ O)_q -

(式中、m、n、p、q は 0、又は、R_f が 1, 500 以上の M_n を有するように選択される整数であり、m が 0 以外の場合、m/n の比率は 0.1 ~ 2.0 であり、(m+n) が 0 以外の場合、(p+q)/(m+n) は 0 ~ 0.2 であり、両端を含む)、又は

(b) - (C F₂ C F (C F₃) O)_a (C F₂ C F₂ O)_b (C F₂ O)_c (C F (C F₃) O)_d -

(式中、a、b、c、d は 0、又は、R_f が上記 M_n の要件を満たすように選択される整数であり、b が 0 以外の場合、a/b の比率は 0.1 ~ 1.0 であり、(a+b) が 0 以外の場合、(c+d)/(a+b) は 0.01 ~ 0.5 である)

に属する、請求項 6 に記載の方法。

【請求項 8】

前記フッ化溶媒が、1, 3 - ビス (トリフルオロメチル) ベンゼン、1 - エトキシ - 1, 1, 2, 2, 3, 3, 4, 4, 4 - ノナフルオロブタン及び 3 - エトキシ - 1, 1, 1, 2, 3, 4, 4, 5, 5, 6, 6, 6 - ドデカ - フルオロ - 2 - (トリフルオロメチル) ヘキサンから選択される、請求項 1 に記載の方法。

40

【請求項 9】

前記アルコールがメタノールである、請求項 1 に記載の方法。

【請求項 10】

前記固相担体がシリカゲルである、請求項 1 に記載の方法。

【請求項 11】

工程 d) が、懸濁液 (S1) を得るために固相にアルコールとフッ化有機溶媒との混合物を添加することと、混合物 (M1) が溶解している液相中に前記固相が分散している懸

50

濁液 (S 2) を得るために加熱することにより行われる、請求項 1 ~ 10 のいずれか 1 項に記載の方法。

【発明の詳細な説明】

【技術分野】

【0001】

関連出願の相互参照

本出願は、2012年11月5日出願の欧州特許出願第12191288.5号に基づく優先権を主張するものであり、この出願の全内容は、あらゆる目的のために参照により本明細書に援用される。

【0002】

本発明は、カルボキシレート末端基を有する (パー) フルオロポリエーテル (PFPPE) の精製方法、特には PFPPE カルボキシレート混合物の平均官能化度を向上させるための方法に関する。

【背景技術】

【0003】

カルボキシレート末端基を有する (パー) フルオロポリエーテル (あるいはカルボキシル PFPPE 又は PFPPE カルボキシレートと表現される)、特に一官能性カルボキシル PFPPE は、表面処理用の界面活性剤として、あるいは他の末端基を有する PFPPE の前駆体として、例えばアミド、エステル、又はアルコールの前駆体として (これらは今度は例えばアクリレート誘導体など別の誘導体に更に変換することができる)、一般的に使用されている。この目的のためには、できる限り純粋なカルボキシル PFPPE を出発材料として用いることが望ましい。例えば、アクリレート誘導体の調製においては、非官能性 (又は中性) 末端基を有する PFPPE の存在によって最終生成物の光学特性が損なわれる可能性がある。しかし、PFPPE カルボキシレートのある製造方法では、非官能性の PFPPE が混ざった一官能性及び / 又は二官能性の PFPPE カルボキシレートが生成する場合があり、そのため高純度で PFPPE カルボキシレートを得るために分離工程 (あるいは精製工程又は濃縮工程とも表現される) を行う必要がある。

【0004】

例えば米国特許第5262057号明細書 (AUSIMONT S.P.A.)、米国特許第5246588号明細書 (AUSIMONT S.P.A.)、米国特許第5910614号明細書 (AUSIMONT S.P.A.)、及び米国特許第7288682号明細書 (SOLVAY SOLEXIS SPA) には、非官能性 PFPPE を含有する出発混合物から、ヒドロキシル末端基又はアミノ末端基を有する一官能性又は二官能性の高純度 PFPPE を得るためのクロマトグラフ技術が開示されている。

【0005】

より詳しくは、米国特許第5246588号明細書には、下記一般式の PFPPE の混合物中の非官能性種、一官能性種、及び二官能性種を分離又は濃縮するための方法が開示されている。

Z - O - R_f - Y (I)

(式中、

R_f は直鎖又は分岐のパーカルオロポリオキシアルキレン鎖であり、互いに同じ又は異なるてもよい Z 及び Y は、非官能性基又は -OH を有する官能基であり、特には -CF₂CH₂O (CH₂CH₂O)_sH 基及び -CF₂CF₂CH₂O (CH₂CH₂O)_sH 基であり、s は 0 ~ 2 の範囲である) (要約及びカラム 1 の 8 ~ 37 行目参照)

【0006】

分離工程は、単独であるいは極性溶媒との混合物の状態で、溶離液として非極性フッ化溶媒を用いたカラムクロマトグラフィーを PFPPE 混合物に対して行うことからなる。

【0007】

実施例では、精製された混合物は約 0.8 ~ 約 1.2 の官能化度を有しており、R_f 鎖

10

20

30

40

50

は約 600 ~ 約 750 の範囲の数平均分子量 (Mn) を有している。

【0008】

米国特許第 5262057 号明細書には、下記一般式の PFPPE の混合物中の非官能性種、一官能性種、及び二官能性種を互いに分離するための方法が開示されている。

X - O - R_f - Y

(式中、

R_f は式 (CF₂O)、(CF₂CF₂O)、(CF₂CF₂CF₂O) の単量体単位を含み約 500 ~ 約 10,000 の平均分子量を有するパーフルオロポリオキシアルキレン鎖であり、かつ

互いに同じ又は異なる X 及び Y は、非官能性末端基、又は、CF₂CH₂O (CH₂CH₂O)_sH、-CF₂CF₂CH₂O (CH₂CH₂O)_sH、及び -CF₂CH₂NH₂ から選択される官能性末端基であり、s は 0 ~ 2 の範囲である) (カラム 1 の 8 ~ 32 行目参照)

【0009】

分離工程は、特定の条件で、特には非極性フッ化溶媒及び極性溶媒を用いた流出を含む条件で、カラムクロマトグラフィーを PFPPE 混合物に対して行うことからなる。

【0010】

米国特許第 5910614 号明細書には、式 (I) のパーフルオロポリエーテルの混合物に含まれている、ヒドロキシル末端を有する二官能性 PFPPE を、非官能性 PFPPE とヒドロキシル末端を有する一官能性 PFPPE とから分離するための方法が開示されている。

X₁ - O - R_f - Y (I)

(式中、

R_f は数平均分子量 (Mn) が 500 ~ 10,000 であるパーフルオロポリオキシアルキレン鎖であり、ヒドロキシル末端は -CFX - CH₂OH のタイプであり、X = F 又は CF₃ である) (カラム 1 の 4 ~ 29 行目参照)

【0011】

この方法は、
低極性フッ化溶媒と極性溶媒との混合物に固定相が分散している懸濁液に、規定された混合物 (I) / 固定相の体積 / 重量比率で混合物 (I) を添加することと、
溶媒をさらさらの乾燥粉末が得られるまでエバボレートすることと、
低極性フッ化溶媒を用いた第一の抽出と、
極性水素化溶媒を用いた第二の抽出と、
を含んでいる。 (カラム 2 の 32 ~ 52 行目参照)

【0012】

この方法は連続的に行うことも不連続に行うことも可能である。 (カラム 2 の 23 ~ 24 行目参照)

【0013】

米国特許第 7288682 号明細書は、-CH₂OH 一官能性 PFPPE との混合物から、-CH₂OH 末端を有する二官能性 PFPPE を分離するための方法に関し、この方法は、下記式

X₁ - O - R_f - Y (I)

(式中、

R_f は数平均分子量が 500 ~ 10,000 であるパーフルオロポリオキシアルキレン鎖であり、ヒドロキシル末端は -CFX - CH₂OH のタイプであり、ここで、X = F 又は CF₃ である)

のパーフルオロポリエーテル混合物を、攪拌装置及び濾過装置を備えた反応器中に入れられた吸着固相へ吸着させる、少なくとも 2 つの吸着工程を含んでおり、二官能性 PFPPE が濃縮されている吸着 PFPPE 混合物を含む固相を、二官能性種が低減している PFPPE 混合物を含む液体から分離することを伴っている。その後、固相に極性溶媒を添加し、一

10

20

30

40

50

定時間攪拌し、次いで濾過を行うことによって所望の高い官能化度を有する P F P E を含む液相が分離される。(カラム 1 の 34 行目～カラム 4 の 32 行目参照)

【0014】

上記特許のいずれにも、これらの中に開示されている方法が P F P E カルボン酸の混合物を精製するのに適しているということの教示及び示唆がなされていない。

【0015】

高純度のモノカルボン酸 P F P E を調製するための方法は、米国特許第 8008523 号明細書に開示されており、この方法は、下記式

T - O - (R_F)_z - T'

(式中、R_F は分子量又は数平均分子量が 180～8,000 の範囲の P F P E 鎖であり 10

、

z は 0 または 1 であり、

互いに同じ又は異なる T 及び T' は、 - C F₂ C O F、 - C F (C F₃) C O F、 - C F₂ C F₂ C O F、 - C F₂ C F₂ C F₂ C O F、 - C F₂ C (O) C F₃、 - C O F の官能性末端基、及び - C F₃、 - C F₂ C F₃、 - C₃ F₇、 - C₄ F₉ の非官能性(中性)末端基から選択され、フッ素原子は特定の量の塩素原子で置換されていてもよい) の P F P E 混合物から出発する。

【0016】

この混合物には、分子量デルタ(すなわち成分の最小分子量と最大分子量の差)が 600 より小さい留分を得るための第一の蒸留工程、この留分の部分的フッ素化、フッ素化された留分のエステル化及び/又は加水分解、並びに蒸留が行われる。カラム 11 の 21～25 行目では、「・・・600 より小さい分子量デルタを有する留分を・・・蒸留によって得ることと、それに続くカルボニル末端基のフッ素化は、高純度の一官能性カルボキシル化合物を得るのに不可欠である。」と記載されている。更に、米国特許第 8008523 号明細書では、固相担体上でのクロマトグラフィーは、実際には高純度 P F P E カルボキシレートを得ることに適していないということが事実上教示されている。この特許の比較例 5 には、上述した米国特許第 5,246,588 号明細書、米国特許第 5,262,057 号明細書、及び米国特許第 5,910,614 号明細書の手順、並びに米国特許第 5,910,614 号明細書で示唆されているようなフッ化溶媒(例えばヘキサフルオロキシレン及びパーフルオロヘプタン)と極性溶媒(例えばアルコール、アセトン、酢酸エチル)との混合物を用いた、約 600 未満の分子量のモノカルボキシル P F P E のシリカゲル上でのカラムクロマトグラフィーでは、モノ- 及びジ- カルボキシル P F P E がカラムシリカゲルに吸着されたままになるため、モノ- 及びジ- カルボキシル P F P E を回収又は分離できないことが示されている。 20

【0017】

しかし、上記方法は複数の工程を必要とするため、困難であり手間がかかる。更に、狭い分子量分布(デルタ MW < 600)の P F P E のみに適用可能である。このため、非官能性と官能性の P F P E カルボキシレート混合物から、多分散の P F P E カルボキシレートを精製するための簡便な方法を提供することが未だ必要とされている。 30

【0018】

欧州特許出願公開第 2436716 A 号明細書には、非官能性 P F P E と、一官能性 P F P E カルボキシレートと、二官能性 P F P E カルボキシレートとの混合物を分離するための方法が開示されている。この方法は、フッ化溶媒中に分散された酸吸着剤上に混合物を吸収処理することを含んでいる。その後吸着剤は、吸着剤からモノ- P F P E カルボキシレートを除去するために、フッ化溶媒と強酸との混合物で洗浄される。この方法は、二官能性 P F P E カルボキシレートの含量を、一官能性及び二官能性の P F P E カルボキシレートの総モル数基準で 0.1～10% mol の範囲まで低減することが可能であるとされている。 40

【0019】

WOJCICK, L., et al. 「Separation and determi

50

n a t i o n o f p e r f l u o r i n a t e d c a r b o x y l i c a c i d s u s i n g c a p i l l a r y z o n e e l e c t r o p h o r e s i s w i t h i n d i r e c t o h o t o m e t r i c d e t e c t i o n 」 J o u r n a l o f C h r o m a t o g r a p h y . 2 0 0 6 , v o l . 1 1 2 8 , n o . 1 - 2 , p . 2 9 0 - 2 9 7 には、キャピラリーゾーン電気泳動によるパーフルオロカルボン酸の分離方法が開示されている。P F P E の分離に関しても、バッチ式クロマトグラフィー法に関しても、開示も示唆もなされていない。

【 0 0 2 0 】

V O O G T , P D , et al . 「 A n a l y t i c a l c h e m i s t r y o f p e r f u o r o a l k y l a t e d s u b s t a n c e s 」 T r e n d s i n a n a l y t i c a l c h e m i s t r y . 2 0 0 6 , v o l . 2 5 , n o . 4 , p . 3 2 6 - 3 4 2 は、パーフルオロアルキル化された物質の分析化学に関するものであり、P F P E に関しては特に記載も示唆もなされていない。更に、図1からは、この中に記載されている唯一の分離技術は液体クロマトグラフィーのようである。

【発明の概要】

【課題を解決するための手段】

【 0 0 2 1 】

驚くべきことに、高い平均官能化度及び大きい数平均分子量 (M_n) を有する多分散の(パー)フルオロポリエーテル (P F P E) カルボキシレートを、低い平均官能化度のP F P E カルボキシレートから、バッチ式クロマトグラフィーによって簡便に得られることが見出された。

【 0 0 2 2 】

本発明の方法は、以下の工程、すなわち、

a) 非官能性P F P E と官能性P F P E カルボキシレートとの混合物であって官能化度が (F) であり大きい数平均分子量を有する混合物 (M) を、周囲条件で固相及びフッ化有機溶媒と接触させて、(F) よりも高い官能化度 (F1) を有する官能性P F P E カルボキシレートの混合物 (M1) が吸着している固相と、(F) よりも低い官能化度 (F2) を有する混合物 (M2) が溶解している液相との懸濁液 (S) を得る工程と、

b) 固相から液相を分離する工程と、

c) 工程 a) で使用したのと同じフッ化溶媒を用いて固相を1回以上洗浄することを任意選択的に行う工程と、

d) 固相にアルコールとフッ化有機溶媒との混合物を添加して、混合物 (M1) が溶解している液相中に固相が分散している懸濁液 (S2) を得る工程と、

e) 固定相から液相を分離する工程と、

を含み、好ましくはこれらの工程からなる。

【 0 0 2 3 】

好ましくは、工程 d) は、懸濁液 (S1) を得るために固相にアルコールとフッ化有機溶媒との混合物を添加することと、混合物 (M1) が溶解している液相中に固相が分散している懸濁液 (S2) を得るために加熱することで行われる。

【発明を実施するための形態】

【 0 0 2 4 】

明確化のため、本明細書全体を通じて以下の定義が適用される。

- 「カルボキシルP F P E」、「P F P E カルボキシレート」、及び「カルボン酸末端基を有する(又は含む)官能性P F P E」という表現は、2つの鎖末端を有する、完全にあるいは部分的にフッ素化されたポリアルキレンオキシ鎖を含むフルオロポリマーであって、一方又は両方の鎖末端にカルボン酸末端基を有するフルオロポリマーのことをいう。一官能性カルボキシルP F P E はカルボン酸末端基を1つだけ含み、二官能性カルボキシルP F P E は2つのカルボン酸末端基を各鎖末端に1つずつ含む。

- 「非官能性P F P E」という表現は、2つの鎖末端を有する、完全にあるいは部分的にフッ素化されたポリアルキレンオキシ鎖を含むフルオロポリマーであって、両方の鎖末

10

20

30

40

50

端に非官能性（あるいは非反応性）末端基を有するフルオロポリマーのことをいう。

- (パー) フルオロポリエーテルにおける「(パー)」という接頭語は、ポリアルキレン鎖が完全に又は部分的にフッ素化されていてもよいことを意味する。

- 「P F P E」という頭字語は、上に定義されたような部分的に又は完全にフッ素化されたフルオロポリエーテルを意味する。

- 「大きい数平均分子量(Mn)」という表現は、P F P Eカルボキシレート中の(パー)フルオロポリオキシアルキレン鎖のMnが1,500以上であることを意味する。

- 「非官能性P F P Eを含む出発混合物からの一官能性及び/又は二官能性のP F P Eカルボキシレートの精製（あるいは「分離」あるいは「濃縮」）とは、出発混合物よりも高い平均官能化度を有する混合物にするための精製工程又は分離工程又は濃縮工程のことを意味する。 10

- 「平均官能化度」という表現は、P F P E混合物中のポリマー分子当たりの官能基の平均数のことをいい、平均官能化度は、実験項に開示されているように、例えば¹⁹F-NMRによって決定することができる。

- 「バッチ式クロマトグラフィー」という表現は、クロマトグラフィー方法が、容器中で不連続的に、すなわち、異なる分離工程（各工程は液相からの固相担体の分離を含む）を行うことによって

行われることを意味する。

- 「固相担体」（あるいは「固相」）という表現は、混合物中の精製するべきP F P Eの末端基との極性結合/相互作用又は水素結合をすることが可能な部位又は活性基を含む化合物のことをいう。例えば、固相担体はヒドロキシル基を含んでいてもよく、シリカの場合これはシラノール基によって表される。又は、これはアルミナの場合のように、固相表面の外側に向けられた正の静電場を発生することが可能な固体化合物である。 20

- 「液相」という表現は、各クロマトグラフィー工程で使用される溶媒又は溶媒混合物のことをいう。

- 範囲として表現される値は範囲末端を含む。

【0025】

非官能性及び官能性のP F P Eカルボキシレート混合物は、好ましくは次の構造を満たす。

A - O - R_f - B (I)

(式中、

- A及びBは互いに同じ又は異なり、式-CFXCOOHの官能性基（式中、XはF又はCF₃である）であるか、直鎖又は分岐の非官能性C₁~C₄パーフルオロアルキル基（ここで、1つのフッ素原子は1つの塩素原子又は1つの水素原子で置換されていてよい）であり、非官能性基A又はB中に塩素が存在しない場合、これは末端基の総量基準で2%未満のモル量であり、

- R_fは、数平均分子量(Mn)が1,500より大きく、好ましくは2,000より大きく、より好ましくは3,000より大きく、15,000よりも小さい、好ましくは10,000よりも小さい、より好ましくは8,000よりも小さい（パー）フルオロポリオキシアルキレン鎖であり、前記鎖は互いに同じ又は異なっていてもよく、(CFYO)（式中、YはF又はCF₃である）；(CF₂CF₂O)；(CF₂CF₂CF₂O)、(CF₂CF(CF₃)O)、及び(CF(CF₃)CF₂O)を含む(C₃F₆O)；並びに(CF₂CF₂CF₂CF₂O)から選択される繰り返し単位を含み、繰り返し単位が互いに異なる場合、これらは鎖に沿って統計的に分布している） 40

【0026】

好ましくは、本発明の方法を行うことができるP P F Eの混合物は、次の分類から選択されるR_f鎖を含む。

(a) -(CF₂O)_n(CF₂CF₂O)_m(CF₂CF₂CF₂O)_p(CF₂CF₂CF₂O)_q-

(式中、m、n、p、qは0、又はR_f鎖が上記数平均分子量の要件を満たすように選択 50

される整数であり、 m が0以外の場合、 m/n 比は好ましくは0.1~2.0であり、 $(m+n)$ が0以外の場合、 $(p+q)/(m+n)$ は好ましくは0~0.2であり、両端を含む) ;

(b) - (CF₂CF(CF₃)O)_a(CF₂CF₂O)_b(CF₂O)_c(CF(CF₃)O)_d -

(式中、a、b、c、dは0、又はR_f鎖が上記数平均分子量の要件を満たすように選択される整数であり、bが0以外の場合、a/bは好ましくは0.1~1.0であり、(a+b)が0以外の場合、(c+d)/(a+b)は好ましくは0.01~0.5、より好ましくは0.01~0.2である) ;

(c) - (CF₂CF(CF₃)O)_e(CF₂O)_f(CF(CF₃)O)_g -

(式中、e、f、gは0、又はR_f鎖が上記数平均分子量の要件を満たすように選択される整数であり、eが0以外の場合、(f+g)/は好ましくは0.01~0.5、より好ましくは0.01~0.2である)

【0027】

本発明の第一の好ましい実施形態によれば、式(I)の混合物は、一官能性PFPPEカルボン酸の量が二官能性PFPPEカルボン酸の量よりも多い混合物である。つまり、この実施形態によれば、式(I)の混合物は、AとBの両方が-CFXCOOH基(式中、Xは上で定義した通りである)であるPFPPEカルボン酸(二官能性PFPPEカルボン酸)の量よりも、A及びBのうちの一方が-CFXCOOH基(式中、Xは上で定義した通りである)であり他方が上で定義したような直鎖又は分岐の非官能性C₁~C₄パーカルオロアルキル基であるPFPPEカルボン酸(一官能性PFPPEカルボン酸)の量の方が多い混合物である。この混合物では、R_f鎖は好ましくは上記(a)構造(式中、n、m、p、qはR_fの数平均分子量が1,500より大きくなるように選択される)か、上記(c)構造(式中、e、f、及びgはR_f鎖の数平均分子量が2,000より大きくなるように、更に好ましくは3,500より大きくなるように選択される)を有する鎖である。

【0028】

本発明の第二の好ましい実施形態によれば、式(I)の混合物は二官能性PFPPEカルボン酸の量が一官能性PFPPEカルボン酸の量よりも多い混合物である。つまり、この実施形態によれば、式(I)の混合物は、A及びBのうちの1つが-CFXCOOH基(式中、Xは上で定義した通りである)であり他方が上で定義したような直鎖又は分岐の非官能性C₁~C₄パーカルオロアルキル基であるPFPPEカルボン酸(一官能性PFPPEカルボン酸)の量よりも、AとBの両方が-CFXCOOH基(式中、Xは上で定義した通りである)であるPFPPEカルボン酸(二官能性PFPPEカルボン酸)の量の方が多い混合物である。この混合物では、R_f鎖は好ましくは上記(a)又は(b)の構造(式中、n、m、p、及びq、又は、a、b、c、及びdは、R_fの数平均分子量が1,500より大きくなるように選択されることが好ましい)を有する鎖である。

【0029】

式(I)の混合物は、例えば英国特許第1104482号明細書(MONTE DISO N SPA)、米国特許第3442942明細書(MONTE DISON SPA)、米国特許第5777291明細書(AUSIMONT SPA)、又は米国特許第5258110明細書(AUSIMONT SPA)の教示に従って得られる過酸化PFPPEを出発物質として、当該技術分野で公知の複数の方法に従って製造することができる。二官能性PFPPEカルボン酸優勢の式(I)の混合物は、例えば、上で引用した文献の記載に従い、UV光又はラジカル開始剤の存在下、C₂F₄及び/又はC₃F₆などのフルオロオレフィンを低温で酸素を用いてオキシ-重合し、その後例えば米国特許第6127498号明細書(AUSIMONT SPA)に記載されているように例えばパラジウムを含有する適切な触媒上で水素を用いて還元することによって、製造することができる。一官能性PFPPEカルボン酸優勢の式(I)の混合物は、例えば、上述の米国特許第8008523号明細書に教示されているように、上記過酸化PFPPEから、過酸化結合の熱脱離又は光脱離の後、あるいは二官能性PFPPEカルボン酸又はフッ化アシルの部分的フッ素化

10

20

30

40

50

によって、得ることができる。式(I)の混合物は、例えば米国特許第4755330号明細書(AUSIMONT SPA)に教示されているように、非官能性PFPFを出発物質として、AlF₃などのルイス酸触媒を用いた処理によって調製することもできる。

【0030】

本発明の方法が行われる式(I)の混合物の平均官能化度に制限はなく、典型的には、式(I)の混合物は0.3以上の平均官能化度を有する。

【0031】

本発明の方法を行うための固相は、典型的には、シリカゲル、Al及びMgのケイ酸塩、並びに活性アルミナから選択される極性無機固相担体であり、典型的には中性であり、シリカゲルが好ましい。様々な種類のシリカゲルのうちで、70~230メッシュ、60

10

および100のシリカゲル、ならびに230~400メッシュ、60のシリカゲルを特に挙げることができるが、一方で様々な種類のアルミナのうちで、150メッシュ、58のアルミナを特に挙げることができる。例えば酸化マグネシウム及びBaSO₄などの金属酸化物も固定相として挙げることができる。

【0032】

通常、固相担体と混合物(M)は、約0.1~10の範囲の重量比で、好ましくは約1:1で混合される。

【0033】

フッ化有機溶媒は、トリクロロトリフルオロエタン; Galden(登録商標)HT PFPFなどの、沸点が200未満好ましくは150未満の完全にあるいは部分的にフッ素化された非官能性のPFPF; 例えばパーフルオロヘプタンなどのパーフルオロアルカン; ハイドロフルオロカーボン(HFC); ハイドロフルオロエーテル及びハイドロフルオロポリエーテル(HFE及びHFPE)、並びにパーフルオロベンゼンやトリフルオロトルエンやヘキサフルオロキシレン異性体などの、完全にあるいは部分的にフッ素化された芳香族溶媒、から選択することができる。本発明の好ましい実施形態によれば、溶媒は1,3-ビス(トリフルオロメチル)ベンゼン、Novec(登録商標)HFE7200及びNovec(登録商標)HFE7500から選択される。典型的には、工程a)のフッ化溶媒は、混合物(M)の量に対して3:1の重量比で使用される。工程a)は、典型的には15分~3時間、好ましくは1~2時間、懸濁液を攪拌することによって行われる。当業者であれば、混合(M)及び固相担体の量に基づいて、並びに液相の試料採取及びその中に溶解している混合物(M2)平均官能化度の測定によって、この工程の継続時間を定めることができるであろう。

20

30

40

【0034】

混合物(M)の平均官能化度が低い場合、非官能性PFPFをできる限り除去するためには、工程a)の継続時間を過度に延ばすよりも、固相から液相を分離し(工程b)、固相を一回以上洗浄する(工程c)ことが好ましい。混合物(M)の平均官能化度が特に低い場合、例えば0.3程度に低い場合、洗浄することが望ましく、混合物(M1)の望ましい官能化度は0.9以上である。通常、洗浄は2回又は3回で十分である。いずれの場合でも、当業者であれば液相の試料採取及びその中に溶解している混合物(M2)平均官能化度の測定によって、十分な洗浄回数を決定できるであろう。

【0035】

固相からの液相の分離は、当該技術分野で公知の方法に従って行うことができる。典型的には、工程b)は、工程a)で使用された固相担体によって選択されるであろう膜で濾過することによって行われる。

【0036】

工程d)では、フッ化有機溶媒は、選択したアルコールと混和するものであれば、工程a)で使用された溶媒と同じであっても異なるものであってもよい。好ましくは、溶媒は工程a)で使用されたものと同じである。

【0037】

アルコールは、典型的には式ROH(式中、Rは、任意選択的にアリールラジカル(好

50

ましくはフェニルラジカル)で置換されていてもよい、1~10の炭素原子数である、直鎖又は分岐で飽和又は不飽和のアルキルラジカルであるか、Rは、任意選択的に部分的にフッ素化されていてもよく任意選択的に例えば酸素などのヘテロ原子を含んでいてもよいC₅~C₇の環状ラジカルであるか、Rはアリールラジカル、好ましくはフェニルラジカルである)のアルコールである。好ましくは、Rは1~4個の炭素原子を有する直鎖又は分岐のアルキル鎖であり、本発明の好ましい実施形態では、アルコールはメタノール又はエタノールである。

【0038】

最も好ましい実施形態によれば、工程a)は1,3-ビス(トリフルオロメチル)ベンゼンを用いて行われ、工程d)はメタノール/1,3-ビス(トリフルオロメチル)ベンゼンを3:7の相互重量で用いて行われる。

10

【0039】

工程d)では、アルコールとフッ化溶媒が約1:10~約4:1、好ましくは2:8~4:6、より好ましくは3:7の範囲の相互重量で使用される。アルコール/フッ化溶媒の液相と固定相との重量比(固定相の重量は反応容器に最初に添加された重量、すなわち混合物(M)が吸着されていない状態の重量である)は、2:1~10:1、好ましくは2:1~4:1の範囲である。

【0040】

工程d)は、室温から200の範囲の温度で行われる。好ましくは、工程d)は懸濁液(S1)を加熱することによって行われ、より好ましくは、工程d)は、大気圧下、50~100の範囲の温度で固相担体から混合物(M1)を除去するのに十分な時間、懸濁液(S1)を加熱することによって行われる。当業者であれば、一定間隔で液相の試料採取をし、その中に存在する混合物(M1)の量を決定することによって、工程d)の継続時間を決定できるであろう。

20

【0041】

工程b)と同様に、工程e)は当該技術分野で公知の方法に従って行うことができ、典型的には工程c)で示したように行なわれる。

【0042】

本発明の方法は、出発混合物(M)の多分散度に制限がないことから、すなわち本方法はPFPFPE類間の分子量デルタが高い混合物(M)に対してもうまく行うことができるこことから、工業スケールで行うのに特に便利である。本発明の方法は、非常に低い平均官能化度の混合物(M)に対して行うことができる。例えば、平均官能化度が0.3の一官能性PFPFPEカルボキシレートの混合物(M)から出発して、平均官能化度が少なくとも0.9である混合物(M1)を得ることが可能である。更に、回収された混合物(M1)は、通常、大量のカルボキシルPFPFPEを、工程d)で使用したアルコールとのエステルとして含有していることが確認された。典型的には、エステル含量は、混合物(M1)の重量基準で60%以上である。正確には、混合物(M1)は下記式(I^{*})

A-O-R_f-B (I^{*})

30

(式中:

-互いに同じ又は異なるA及びBは、式-CFXCOOR'の置換基(式中、XはF又はCF₃であり、R'はH又は上で定義したようなRである)であるか、直鎖又は分岐の非官能性C₁~C₄のパーカルオロアルキル基(ここで、1つのフッ素原子は1つの塩素原子又は1つの水素原子で置換されていてもよい)であり、非官能性基A又はB中に塩素が存在する場合、これは末端基の総量に対して2%未満のモル量であり、

40

-R_fは上で定義した通りである)

で表すことができる。混合物(M1)はそのまま使用することもできるし、公知の方法に従って更なるPFPFPE誘導体の前駆体として使用することもできる。あるいは、混合物(M1)を加水分解して目的のカルボキシルPFPFPEとすることもできる。

【0043】

本発明を、次の実験項で報告されている実施例によって、以下詳細に説明する。

50

【0044】

参照により本明細書に組み込まれる特許、特許出願、および刊行物のいずれかの開示が、用語を不明瞭にさせ得る程度まで本出願の記載と矛盾する場合、本記載が優先されるものとする。

【実施例】

【0045】

実験項

原材料及び方法

本発明の方法を例示する調製1及び実施例1は、下記式(I1)

Z-O-PFPE-Y (I1)

(式中、

PFPEはパーフルオロポリオキシアルキレン鎖($\text{CF}(\text{CF}_3)\text{CF}_2\text{O})_e(\text{CF}_2\text{O})_f(-\text{CF}(\text{CF}_3)\text{O})_g$ (すなわち、上記(c)分類のR_f鎖である)であり、e/(f+g)は1.2である。Z及びYは互いに同じ又は異なり、CF₃、(CF₃)₂CF₂、CF₂COOH、CF(CF₃)COOH、CF₂C(O)CF₃から選択される)(平均分子量5,359g/mol;平均官能化度0.8)

のPFPE混合物から調製したPFPEカルボキシレート混合物(M)に対して行われた。

【0046】

PFPE混合物(I1)は、米国特許第3442942号明細書に従って得られたPFPE過酸化物を出発物質として、過酸化物ユニットを脱離させるために最大200で熱処理し、フッ化アシル末端基をカルボン酸末端基に変換するための最終的な加水分解を行うことによって調製した。¹⁹F-NMRによって決定した混合物(I1)の末端基分布は、下の表1に報告されている。

【0047】

1,3-ビストリフルオロメチルベンゼン及びメタノールは、それぞれMiteni(登録商標)及びAldrich(登録商標)から入手可能であり、追加的に精製することなしに使用した。

【0048】

シリカゲルグレード9385はMerckから購入した。

【0049】

¹H-NMR及び¹⁹F-NMRは、¹Hに関しては499.86MHzで、¹⁹Fに関しては470.30MHzで稼働するAgilent System 500で記録した。

【0050】

平均官能化度の決定

次の式

$$\text{平均官能化度} = 2^*E_f / (E_f + E_n)$$

(式中、E_fは官能性末端基の数であり、E_nは非官能性末端基の数である)

によって定義される平均官能化度(F)は、例えば適切に改良した米国特許第5919614号明細書に開示されている方法などの公知の方法に従って、¹H-NMR及び¹⁹F-NMRによって決定した。

【0051】

調製1-PFPE(I1)からの、非官能性、一官能性、及び二官能性のPFPEカルボキシレートの混合物(M)

コンデンサー、添加用漏斗、及びメカニカルスターを備えた3Lの容量の三口丸底フラスコに、2kgの1,3-ビス(トリフルオロメチル)ベンゼンと、平均分子量が5,359g/molであり平均官能化度(F)が0.8である1kgのPFPE(I1)とを入れた。得られた溶液に、40gのKOH(50%w/wの水溶液)を添加し、温度を65まで上げ、反応混合物を4時間攪拌した。

10

20

30

40

50

【0052】

温度を室温まで下げ、50 g の H C 1 (25% w / w の水溶液) をゆっくり添加し、温度を65まで上げて反応混合物を更に2時間攪拌した。

【0053】

この時間の後、温度を室温まで下げ、反応混合物を分液漏斗に移し、最初は室圧で、その後減圧下で(110の温度で 9×10^{-2} mmHgの圧力まで下げて)下層をエバボレートした。

【0054】

分離した残留物(989 g) (以降混合物(M)という)は、¹H-NMR 及び¹⁹F-NMR によって同定され、平均分子量が5,595 g/mol であり、官能化度(F)が0.35であり、ケト末端基を含んでいないことが明らかになった。下の表1には、混合物(M)の末端基の分布がまとめられている。

【0055】

表1

末端基	PFPE (II)	混合物 (M)
-OCF ₂ COOH	6.6	11.8
-OCF(CF ₃)COOH	5.9	5.5
-OCF ₂ C(O)CF ₃	27.7	0
-OCF ₃	58.8	61.5
(CF ₃) ₂ CFCF ₂ O-	1	0.5
-OCF ₂ H	0	20.7

【0056】

実施例1(本発明) - 混合物(M)の精製

コンデンサー及びメカニカルスターーラーを備えた3 Lの容量の三口丸底フラスコに、0.5 kg のシリカゲル(Merk グレード 9385)、1.6 kg の1,3-ビス(トリフルオロメチル)ベンゼン、及び0.5 kg の混合物(M)を入れた。得られた懸濁液を室温で攪拌したまま2時間維持し、その後0.2 μmのPTFE膜を備えた加圧式フィルターで濾過した。

【0057】

シリカゲルを再度反応器に入れ、1.6 kg の1,3-ビス(トリフルオロメチル)ベンゼンを添加し、室温で攪拌したまま1.5時間維持し、濾過した。この手順をもう一度繰り返し、その後、シリカゲルを再度反応器に入れ、MeOH/1,3-ビス(トリフルオロメチル)ベンゼンの30/70混合物(w/w)1.2 kg を添加し、還流状態で7時間攪拌した。

【0058】

その後、懸濁液を室温まで冷却し、濾過し、最初は室圧で、その後減圧下で(110の温度、 9×10^{-2} mmHgの圧力まで下げて)有機相をエバボレートした。

【0059】

分離した残留物(0.15 kg)は、¹H-NMR 及び¹⁹F-NMR によって同定され、混合物(M1)が平均官能化度(F)0.95、Mn = 5,805 g/mol であり、実質的に一官能性PFPPE-メチルエステルを含むことが明らかになった。末端基の分布は下の表2にまとめられている。

10

20

30

40

50

【0060】

分離したフラクションの収率は出発材料基準で30% (w/w) であり、70%超の官能基回収率に相当する。

【0061】

表2

末端基	混合物 (M1)
-OCF ₂ COOCH ₃	39.2
-OCF(CF ₃)COOCH ₃	8.5
-OCF ₂ C(O)CF ₃	0
-OCF ₃	43.9
(CF ₃) ₂ CFCF ₂ O-	0.6
-OCF ₂ H	7.8

10

20

【0062】

比較例

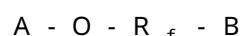
方法の最後の工程で、MeOH / 1, 3-ビス(トリフルオロメチル)ベンゼンの30/70混合物 (w/w) 1.2kg の代わりにメタノール1.2kg を使用した点だけ変えて、本発明の実施例をもう一度行った。メタノール懸濁液をエバボレートした後にPFP生成物は回収されなかった。

【0063】

調製2 - 非官能性、一官能性、及び二官能性のPFPカルボキシレートの混合物 (M') の調製

平均分子量が3,660g/mol であり、平均官能化度が(F)1.93である、下記式

30



(式中、

R_f は、少量の -CF₂CF₂CF₂O - 単位及び -CF₂CF₂CF₂CF₂O - 単位 (すなわち上記 (a) 分類の R_f鎖) も含む、パーフルオロポリオキシアルキレン鎖 (CF₂CF₂O)_m (CF₂O)_n (m/n は 1.2) を表し、

A 及び B は互いに同じ又は異なり -CF₃、 -CF₂H、 及び -CF₂COOH から選択される)

のPFPカルボキシレート混合物 (M') を、米国特許第5777291号明細書に従って得られたPFP過酸化物を出発物質として、米国特許第6127498号明細書に従う触媒的水素化を行い、エタノールでエステル化し、蒸留により低分子量フラクションを除去し、加水分解することによって調製した。

40

【0064】

実施例2(本発明) - 混合物 (M') の精製

コンデンサー及びメカニカルスターーラーを備えた0.5Lの容量の三口丸底フラスコに、0.125kg のシリカゲル (Merckグレード 9385)、0.4kg の1,3-ビス(トリフルオロメチル)ベンゼン、及び0.125kg の混合物 (M') を入れた。得られた懸濁液を室温で攪拌したまま2時間維持し、その後0.2μmのPTFE膜を備えた加圧式フィルターで濾過した。

【0065】

50

シリカゲルを再度反応器に入れ、MeOH / 1, 3-ビス(トリフルオロメチル)ベンゼンの30 / 70混合物(w/w)0.25kgを添加し、還流状態で攪拌したまま7時間維持した。その後、懸濁液を室温まで冷却して濾過し、有機相を回収した。この手順をもう一度繰り返した。回収した有機相を集め、エバボレートし、最初は室圧で、その後減圧下で(110℃の温度で9×10⁻²mmHgの圧力まで下げる)有機相をエバボレートした。

【0066】

分離した残留物(0.112kg)、すなわち混合物(M'-1)は、¹H-NMR及び¹⁹F-NMRによって分析され、平均分子量が3,487g/molであり、平均官能化度(F)が1.96に増加した、上で定義した式(I^{*})によって表される混合物(式中、A及びBは互いに同じ又は異なり、独立に-CF₃、-CF₂H及び-CF₂COOCH₃から選択され、R_fは上で定義した通りである)であることが明らかになった。

【0067】

調製3-非官能性、一官能性、及び二官能性のPFPPEカルボキシレートの混合物(M'')の調製

平均分子量が3,660g/molであり、平均官能化度(F)が1.94である、下記式

Z-O-PFPPE-Y (II')

(式中、

PFPPEは、少量の-CF₂CF₂CF₂O-及び-CF₂CF₂CF₂CF₂O-単位(すなわち上記(a)分類のR_f鎖)も含む、パーフルオロポリオキシアルキレン鎖(CF₂CF₂O)_m(CF₂O)_n(m/nは1.2である)であり、

Z及びYは独立に、-CF₃、-CF₂H及びCF₂COOHから選択される)のPFPPEカルボキシレート混合物に対して、F=0.30の混合物(M'')が得られるまで単体フッ素を用いてフッ素化を行った。フッ素化処理時、-CF₂COOH基のフラクションは-CF₃基に変換され、-CF₂H基も-CF₃基に変換された。

【0068】

実施例3(本発明)-混合物(M'')の精製

コンデンサー及びメカニカルスターーラーを備えた1Lの容量の三口丸底フラスコに、0.25kgのシリカゲル(Merkグレード9385)、0.750kgの1,3-ビス(トリフルオロメチル)ベンゼン、及び0.5kgの混合物(M'')を入れた。得られた懸濁液を室温で攪拌したまま2時間維持し、その後0.2μmのPTFE膜を備えた加圧式フィルターで濾過した。

【0069】

シリカゲルを再度反応器に入れ、0.750kgの1,3-ビス(トリフルオロメチル)ベンゼンを添加し、室温で攪拌したまま1.5時間維持し、濾過した。この手順をもう2回繰り返し、その後シリカゲルを再度反応器に入れ、MeOH / 1, 3-ビス(トリフルオロメチル)ベンゼンの30 / 70混合物(w/w)0.750kgを添加し、還流状態で7時間攪拌した。その後、懸濁液を室温まで冷却して濾過した。この手順をもう2回繰り返した。

【0070】

最後に、全ての得られた有機相を集め、最初は室圧で、その後減圧下で(110℃の温度、9×10⁻²mmHgの圧力まで下げる)有機相をエバボレートした。

【0071】

分離した残留物(0.076kg)である混合物(M''-1)は、¹H-NMR及び¹⁹F-NMRによって分析され、平均分子量Mn=3,470g/molであり、平均官能化度(F)が1.12である、上で定義した式(I^{*})によって表される混合物(式中、A及びBは互いに同じ又は異なり、-CF₃及び-CF₂COOC₂H₃から選択される基である)であることが明らかになった。

【0072】

10

20

30

40

50

分離したフラクションの収率は出発材料基準で 15 % (w / w) であり、 55 % の官能基回収率に相当する。

フロントページの続き

(51)Int.Cl.	F I		
B 0 1 J 20/283	(2006.01)	B 0 1 J 20/282	E
B 0 1 J 20/284	(2006.01)	B 0 1 J 20/283	
		B 0 1 J 20/284	

審査官 工藤 友紀

(58)調査した分野(Int.Cl. , DB名)

C 0 8 G	6 5 / 0 0 - 6 7 / 0 4
G 0 1 N	3 0 / 0 0 - 3 0 / 9 6
B 0 1 D	1 5 / 0 0 - 1 5 / 4 2
B 0 1 J	2 0 / 0 0 - 2 0 / 3 4