

(19) 日本国特許庁 (JP)

(12) 公表特許公報 (A)

(11) 特許出願公表番号

特表2011-506400

(P2011-506400A)

(43) 公表日 平成23年3月3日 (2011.3.3)

(51) Int.Cl.	F I	テーマコード (参考)
A 6 1 K 9/14 (2006.01)	A 6 1 K 9/14	4 C O 3 1
C O 7 D 207/12 (2006.01)	C O 7 D 207/12	4 C O 6 9
C O 7 D 215/26 (2006.01)	C O 7 D 215/26	4 C O 7 6

審査請求 未請求 予備審査請求 未請求 (全 18 頁)

(21) 出願番号	特願2010-537456 (P2010-537456)	(71) 出願人	504389991
(86) (22) 出願日	平成20年12月11日 (2008.12.11)		ノバルティス アーゲー
(85) 翻訳文提出日	平成22年7月29日 (2010.7.29)		スイス国 バーゼル リヒトシュトラッセル
(86) 国際出願番号	PCT/EP2008/067364		3 5
(87) 国際公開番号	W02009/074666	(74) 代理人	100062144
(87) 国際公開日	平成21年6月18日 (2009.6.18)		弁理士 青山 稔
(31) 優先権主張番号	07123165.8	(74) 代理人	100101454
(32) 優先日	平成19年12月13日 (2007.12.13)		弁理士 山田 卓二
(33) 優先権主張国	欧州特許庁 (EP)	(74) 代理人	100106518
			弁理士 松谷 道子
		(74) 代理人	100067035
			弁理士 岩崎 光隆
		(74) 代理人	100156144
			弁理士 落合 康

最終頁に続く

(54) 【発明の名称】 有機化合物

(57) 【要約】

粒子状および実質的に結晶性の医薬原体を製造する方法。該方法は、実質的に結晶性の医薬原体を貧溶媒に懸濁させ、懸濁液を得て、該懸濁液を高圧で均質にして、約 10 μm 未満の平均粒子サイズを有する医薬粒子を得て、医薬粒子を乾燥させて全ての残留貧溶媒を除去する。

【特許請求の範囲】**【請求項 1】**

粒子状および実質的に結晶性の医薬原体を製造する方法であって、

- (a) 実質的に結晶性の医薬原体を、貧溶媒に懸濁して、懸濁液を得ること；
 - (b) 懸濁液を高圧で均質にして、約 10 μ m 未満の平均粒子サイズを有する医薬粒子を得ること；および
 - (c) 医薬粒子を乾燥させ、全ての残留貧溶媒を除去すること；
- の工程を含む方法。

【請求項 2】

高圧が、500 と 2000 bar の間である、請求項 1 に記載された方法。

10

【請求項 3】

1 から 30 の間の還流温度で、懸濁液を均質にする、請求項 1 または 2 に記載された方法。

【請求項 4】

懸濁液を、1 から 100 サイクル均質化する、請求項 1 から 3 の何れか 1 項に記載された方法。

【請求項 5】

安定剤の非存在下で、懸濁液を均質にする、請求項 1 から 4 の何れか 1 項に記載された方法。

【請求項 6】

安定剤の非存在下で、医薬粒子を乾燥させる、請求項 1 から 5 の何れか 1 項に記載された方法。

20

【請求項 7】

実質的に結晶性の医薬原体がグリコピロニウム塩またはインダカテロール塩である、請求項 1 から 6 の何れか 1 項に記載された方法。

【請求項 8】

実質的に結晶性の医薬原体がグリコピロレートであり、貧溶媒がアセトン、プロパン - 1 - オール、またはエタノールである、請求項 7 に記載された方法。

【請求項 9】

実質的に結晶性の医薬原体がグリコピロレートであり、貧溶媒がアセトンである、請求項 8 に記載された方法。

30

【請求項 10】

実質的に結晶性の医薬原体がマレイン酸インダカテロールであり、貧溶媒が水またはエタノールである、請求項 7 に記載された方法。

【発明の詳細な説明】**【技術分野】****【0001】**

本発明は、医薬の製造に関し、より具体的には、粒子状および実質的に結晶性の医薬原体の製造方法に関する。

【背景技術】

40

【0002】

吸入によって投与される製剤のための医薬原体を製造するために、新しく製造された医薬原体は、しばしば、粗い粒状物の形態であり、一般的に、平均粒子サイズが吸入に適した粒子を得るために、微細化され、すなわち機械的に微粉状にされる。当該平均粒子サイズは、典型的には、10 ミクロン未満、好ましくは 5 ミクロン未満の平均直径であり、微細化工程は、通常エアジェット・ミル粉碎工程である。

【0003】

不運なことに、微細化は全般的に、そしてエアジェット・ミル粉碎は特に、結晶性の医薬原体において、高エネルギー表面、非晶質部分、粉塵(dust)の形成、および静電的電荷が生じることを含む、有害な変化を引き起こし得る。問題は、特に、その物理化学的性

50

質のために製剤化が難しく、その結果、その医薬原体の最も熱力学的に安定な結晶形を用いる必要がある医薬原体について深刻である。このような結晶性の医薬原体は、大気から水を吸収して凝集および／または塊形成する傾向があり、それにより、さらなる加工がより難しくなるか、少なくとも効率が悪くなる。

【 0 0 0 4 】

従って、特に乾燥粉碎工程による慣用の微細化の望ましくない効果を避けるまたは少なくとも減少させる、粒子状および実質的に結晶性の医薬原体を製造するための代替方法を得る必要がある。工程は、好ましくは、医薬原体が凝集および／または塊形成する傾向を減少させるべきである。

【 0 0 0 5 】

驚くべきことに、実質的に結晶性の医薬原体を高圧で貧溶媒(anti-solvent)に懸濁し、得られた医薬粒子を乾燥させることにより、実質的に純粋かつ結晶形の粒子状医薬原体が得られることが見出された。該懸濁液および乾燥させた医薬原体は、長期間に亘って実質的に安定な粒子サイズを保持しており、従って、さらなる製剤に適当である。驚くべきことに、同じ医薬原体の乾燥微細化(ジェット・ミル粉碎)されたものとは対照的に、粒子の凝集または塊形成は観察されない。特に驚くべきことに、安定化剤が存在しなくとも、均質化された懸濁液および粒子状医薬原体が製造され得る。

【 発明の概要 】

【 0 0 0 6 】

従って、本発明は、粒子状および実質的に結晶性の医薬原体を製造する方法であって：

- (a) 実質的に結晶性の医薬原体を貧溶媒に懸濁し、懸濁液を得ること；
- (b) 該懸濁液を高圧で均質にして、約 1 0 μ m 未満の平均粒子サイズを有する医薬粒子を得ること；

- (c) 医薬粒子を乾燥させ、全ての残留貧溶媒を除去すること；

の工程を含む、方法に関する。

【 0 0 0 7 】

好ましくは、該工程は、安定剤の非存在下で行われ、なお安定な懸濁液が得られ、それを乾燥後に、実質的に純粋な医薬原体の粉末が提供される。

好ましくは、懸濁液を高圧で均質にして、約 7 μ m 未満、特に約 5 μ m 未満の平均粒子サイズを有する医薬粒子を提供する。

【 0 0 0 8 】

好ましくは、高圧は、5 0 0 と 2 0 0 0 bar の間であり、より好ましくは 8 0 0 と 1 5 0 0 bar の間であり、特に約 9 0 0 から 1 3 0 0 bar である。

【 0 0 0 9 】

好ましくは、懸濁液を、1 から 3 0 の間の還流温度で、より好ましくは 3 と 2 0 の間の温度で、特に 9 と 1 5 の間の温度で均質化する。

好ましくは、懸濁液を、1 から 1 0 0 サイクル、より好ましくは 2 0 から 7 5 サイクル、特に約 5 0 サイクル、高圧で均質化する。

【 0 0 1 0 】

好ましくは、医薬原体は、グリコピロニウム塩であり、特に臭化グリコピロニウム、グリコピロレート USP である。

【 0 0 1 1 】

好ましくは、懸濁液は、非晶質部分を実質的に含まず、賦形剤を含まないグリコピロレートの、ミクロンサイズの粒子を得る圧力で、均質化される。

【 0 0 1 2 】

本発明は、特に乾燥粉末吸入器または定用量吸入器に使用するための製剤における、前記工程によって製造された粒子状および実質的に結晶性の医薬原体の使用に関する。

【 発明を実施するための形態 】

【 0 0 1 3 】

本明細書に用いられる用語は、下記の意味を有する：

10

20

30

40

50

“非晶質”は、本明細書で用いられるとき、医薬原体の製造の際(結晶化工程、乾燥工程、粉碎工程)または薬剤製造の際(造粒、打錠)に生じるかもしれない無秩序な固体状態を記載する。非晶性固体のX線粉末回折パターンは、鋭いピークを示さない。

【0014】

“接着防止剤(anti-adherent agent)”は、本明細書で用いられるとき、粒子間の凝集を減少させ、微粒子が吸入装置の内側表面に付着するのを防ぐ物質または該物質の混合物を意味する。接着防止剤はまた、減摩剤または滑剤を含み、これらは、吸入器中で、粉末製剤の流動性をより良くするものである。通常、これらは、より高い投与量の再現性およびより高い微粒子画分をもたらす。典型的には、接着防止剤は、アミノ酸、例えばロイシン、リン脂質、例えばレシチン、または、脂肪酸誘導体、例えばステアリン酸マグネシウムまたはステアリン酸カルシウムを含む。

10

【0015】

“貧溶媒”は、本明細書で用いられるとき、粒子状医薬原体が実質的に不溶性である溶媒を意味する。例えばグリコピロレートは、実質的にアセトンに不溶であり、従って、アセトンは、グリコピロレートについての貧溶媒である。

【0016】

“グリコピロニウム塩”は、本明細書で用いられるとき、グリコピロニウムのすべての塩形またはカウンターイオンを含むことを意味し、臭化グリコピロニウム(グリコピロレート)、塩化グリコピロニウムまたはヨウ化グリコピロニウム、ならびに、その何れかおよび全ての単離された立体異性体および立体異性体の混合物を含み、これらに限定されない。グリコピロニウム塩の誘導体もまた包含される。適当なカウンターイオンは、例えば、フッ化物イオン、塩化物イオン、臭化物イオン、ヨウ化物イオン、硝酸イオン、硫酸イオン、リン酸イオン、蟻酸イオン、酢酸イオン、トリフルオロ酢酸イオン、プロピオン酸イオン、酪酸イオン、乳酸イオン、クエン酸イオン、酒石酸イオン、リンゴ酸イオン、マレイン酸イオン、コハク酸イオン、安息香酸イオン、p-クロロ安息香酸イオン、ジフェニル酢酸イオンまたはトリフェニル酢酸イオン、o-ヒドロキシ安息香酸イオン、p-ヒドロキシ安息香酸イオン、1-ヒドロキシナフタレン-2-カルボン酸イオン、3-ヒドロキシナフタレン-2-カルボン酸イオン、メタンスルホン酸イオンおよびベンゼンスルホン酸イオンを含む、薬学的に許容されるカウンターイオンである。

20

【0017】

“平均粒子サイズ”は、レーザー光回折によって測定される粒子の平均直径である。x90平均粒子サイズは、サンプルの90%の粒子がその平均粒子サイズより小さい粒子サイズを有する平均粒子サイズである。x50平均粒子サイズは、サンプルの50%の粒子がその平均粒子サイズより小さい粒子サイズを有する平均粒子サイズである。x10平均粒子サイズは、サンプルの10%の粒子がその平均粒子サイズより小さい粒子サイズを有する平均粒子サイズである。

30

【0018】

“安定剤”は、本明細書で用いられるとき、主に懸濁液において医薬原体を安定化させる物質を意味する。典型的な安定剤は、イオン性または非イオン性界面活性剤(例えばボロキサマー)、または、ポリマー、例えばセルロースエーテル、PVPまたはPVAである。

40

【0019】

本明細書および請求の範囲全体において、文脈から他の解釈が必要ではない限り、用語“含む”(comprise)またはその変形(例えばcomprisesまたはcomprising)は、記載した整数または整数の群を含むことを意味するが、それ以外の整数または整数の群を除外することを意味しないと理解される。

【0020】

本発明は、特に吸入によって投与するのに適切な、粒子状および実質的に結晶性の医薬原体を製造する方法に関する。本方法は、実質的に結晶性の医薬原体を、その貧溶媒に懸濁して、懸濁液を得て、該懸濁液を高圧で均質にして、約10μm未満の平均粒子サイズ

50

を有する医薬粒子を得て、医薬粒子を乾燥して全ての残留貧溶媒を除去することを含む。得られた医薬粒子は、驚くべきことに、特に同じ物質のジェット・ミル粉碎した粉末と比較して、凝集および塊形成に対して抵抗性である。

【0021】

高圧均質化(HPH)は、エマルジョンの大量生産、固体-脂質ナノ粒子、最も重要には食品技術において、よく確立されており、広く用いられる技術である。出発物質は、第1段階として、担体流体に懸濁され、該懸濁液を、典型的に500と2000barの間で加圧し、次いで、YミキサーまたはZミキサーのような定位のマイクロチャネル相互作用ジオメトリーを通して、または、動力学的パルプを通して圧力をゆるめ、それにより、キャビテーション、液相中の剪断力、ならびに粒子-粒子および粒子-壁の衝突によって、粒子サイズの減少が誘発される。均質化工程は、必要に応じて何度でも繰り返すか、または望ましい平均粒子サイズおよび粒子サイズ分布(PSD)に達するまで繰り返してもよい。HPHは、摩擦による混入を含む慣用の乾式および湿式粉碎の幾つかの最も深刻な欠点を克服する。特に、動力学的粒子サイズ減少マイクロチャネル系を用いるとき、粉塵の形成および装置の詰まりもうまく避けられる。記載された使用分野において、安定な懸濁液を得るために、医薬原体は、通常、高圧均質化工程を行う前に、安定剤として機能する特定の賦形剤と共に懸濁される。

10

【0022】

本発明の方法の第1工程において、粒子状および実質的に結晶性の医薬原体(所望により予め粒子サイズを減少させたもの)を、貧溶媒に懸濁し、懸濁液を得る。

20

【0023】

該医薬原体は、すべての薬理学的に活性な成分であり得るが、本発明の方法は、その物理化学的性質のために、特に吸入によって投与するための乾燥粉末製剤の製造における慣用の製剤化が難しい結晶性の医薬原体において特に有用である。一般的に、このような医薬原体は、しばしば、活性化された表面を有し、用いられる温度で、処理に耐えるのに十分な程の化学的安定性を有する。

【0024】

このような医薬原体は、抗炎症剤、気管支拡張剤、抗ヒスタミン剤、鬱血除去剤、鎮咳剤、例えば β_2 -アドレナリン受容体アゴニスト、抗ムスカリン剤、ステロイド、PDE4阻害剤、 A_2A アゴニストまたはカルシウム・ブロッカーを含む。好ましい医薬原体(その塩、多型、または水和物もしくは溶媒和物を含む)は、抗ムスカリン剤、例えば臭化イプラトロピウム、臭化チオトロピウム、他のチオトロピウム塩、結晶性臭化チオトロピウム水和物、臭化オキシトロピウム、臭化アクリジニウム(acridinium bromide)、ダトロピウム(darotropium)、BEA-2180、BEA-2108、CHF 4226 (Chiesi)、GSK423405、GSK202423、LAS35201、SVT-40776、臭化(R)-3-(2-ヒドロキシ-2,2-ジフェニル-アセトキシ)-1-(イソオキサゾール-3-イル-カルバモイル-メチル)-1-アゾニア-ビスクロ[2.2.2]オクタンおよびグリコピロニウム塩； β_2 -アドレナリン受容体アゴニスト、例えばフォルモテロール、インダカテロール、アルブテロール(サルブタモール)、メタプロテレノール、テルブタリン、サルメテロール、フェノテロール、プロカテロール、カルモテロール(carmoterol)、ミルベテロール(milveterol)、BI-1744-CL、GSK159797、GSK-159802、GSK642444、PF-610355およびそれらの塩；および、ステロイド、例えばブデソニド、ベクロメタゾン ジプロピオネート、プロピオン酸フルチカゾン、フランカルボン酸モメタゾン、シクレソニド、GSK-685698および3-メチルチオフエン-2-カルボン酸(6S,9R,10S,11S,13S,16R,17R)-9-クロロ-6-フルオロ-11-ヒドロキシ-17-メトキシ-カルボニル-10,13,16-トリメチル-3-オキソ-6,7,8,9,10,11,12,13,14,15,16,17-ドデカ-ヒドロ-3H-シクロペンタ[a]フェナントレン-17-イル エステルを含む。

30

40

【0025】

特定の態様において、医薬原体について、医薬原体の混合物を含むことが適切であり得る。

50

本発明の方法の好ましい態様において、医薬原体は、グリコピロニウム塩であり、特に臭化グリコピロニウムまたはグリコピロレートである。

【0026】

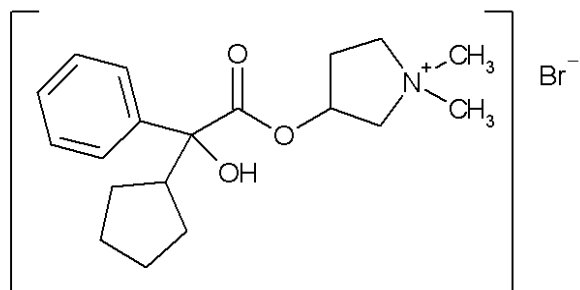
グリコピロレートは、臭化 3 - [(シクロペンチル - ヒドロキシフェニルアセチル)オキシ] - 1, 1 - ジメチル - ピロリジニウムという化学名を有し、現在、麻酔の際に分泌を減少させるために注射によって投与され、そして / または胃潰瘍を処置するために経口で投与されている抗ムスカリン剤である。しかし、近年、それが呼吸器疾患を処置するのに有用であることが立証されつつある。

【0027】

グリコピロレートは、下記の化学構造を有する。

10

【化1】



20

【0028】

グリコピロレートは、市販されているか、または米国特許第2956062号(その内容は、言及することによって本明細書に組み込まれる)に記載された手順を用いて製造され得る。それは、好ましくは結晶性であり、ごく微量の非晶質部分を含む。グリコピロレートは、特に、凝集および塊形成する傾向があることから、製剤化が難しい。このことは、特に、吸入によって投与するための乾燥粉末製剤にグリコピロレートを製剤化しようとする場合の課題となる。

【0029】

グリコピロレートは、2つの立体中心を有し、従って、米国特許第6307060号および米国特許第6,613,795号(これらの特許明細書の内容は、言及することによって本明細書に組み込まれる)の明細書に記載された4種の異性体の形態、すなわち、臭化(3R, 2'R) - 、(3S, 2'R) - 、(3R, 2'S) - および(3S, 2'S) - 3 - [(シクロペンチル - ヒドロキシフェニルアセチル)オキシ] - 1, 1 - ジメチルピロリジニウムが存在する。本発明は、1種以上のこれらの異性体の形態、特に、単一のエナンチオマー、ジアステレオマーの混合物、またはラセミ化合物を含む3S, 2'R異性体、3R, 2'R異性体または2S, 3'R異性体、特に、臭化(3S, 2'R / 3R, 2'S) - 3 - [(シクロペンチル - ヒドロキシフェニルアセチル)オキシ] - 1, 1 - ジメチルピロリジニウムを用いる場合を包含する。

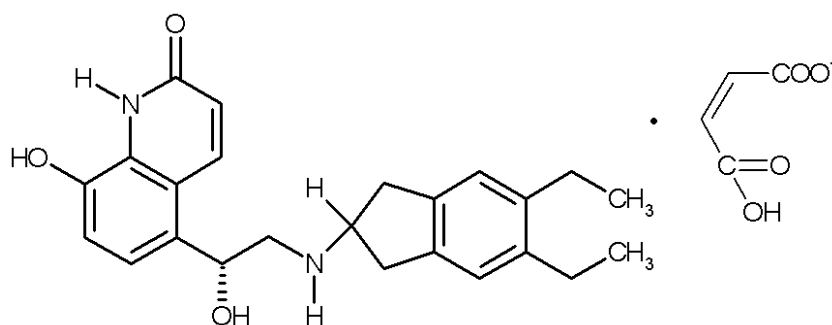
30

【0030】

他の好ましい形態において、医薬原体は、インダカテロール塩、特にマレイン酸インダカテロールである。マレイン酸インダカテロールは、下記の化学構造を有する。

40

【化2】



50

【 0 0 3 1 】

マレイン酸インダカテロールまたはマレイン酸 (R) - 5 - [2 - (5 , 6 - ジエチル - インダン - 2 - イルアミノ) - 1 - ヒドロキシエチル] - 8 - ヒドロキシ - 1 H - キノリン - 2 - オンは、強力な 2 - アドレナリン受容体アゴニストであり、有効な気管支拡張剤である。作用の開始が速く、2 - アドレナリン受容体への刺激作用が長く続き、例えば 24 時間以上続くことから、それは、喘息および慢性閉塞性肺疾患 (COPD) の処置に、特に適切である。それは、国際特許出願 WO 2000/75114 および WO 2005/123684 (その内容は、言及することによって本明細書に組み込まれる) に記載された工程によって製造される。

【 0 0 3 2 】

貧溶媒の選択は、医薬原体の選択によって定められ、工程を行う温度に関連する。医薬原体がグリコピロレートであるとき、貧溶媒は、グリコピロレートが実質的に溶解しない溶媒、例えばアセトン、プロパン - 1 - オールまたはエタノールであり、好ましくはアセトンである。医薬原体がインダカテロールであるとき、貧溶媒は、インダカテロールが実質的に溶解しない溶媒、例えば水またはエタノールである。医薬原体が微細化されているならば、そして定用量吸入器で使用するために製剤化されるならば、直接、ヒドロフルオロアルカン中での均質化が可能である。

【 0 0 3 3 】

溶解度は、欧州薬局方で提供される尺度を参照することによって決定される。すなわち、1 部の医薬原体を可溶化するために、10 から 30 部の溶媒が必要であるならば、該医薬原体は、その溶媒に可溶であると言える。従って、1 部の医薬原体を可溶化するために 10 から 30 部以上の溶媒が必要とされるならば、その溶媒は、当該医薬原体の貧溶媒である。好ましくは、医薬原体は、用いられる液体媒体にやや溶けにくい。より好ましくは、医薬原体は、用いられる媒体にやや溶けにくい、極めて溶けにくい、あるいは、ほとんど溶けない。溶解度は、常に、工程が行われる温度および最終懸濁液が保存される温度に依存する。

【 0 0 3 4 】

医薬原体は、何れかの適切な手段を用いて、例えば混合装置を用いて、例えば ULTRA-TU RAX ホモジナイザー、マグネチック・スターラーまたは他の同様の混合装置を用いて、貧溶媒に懸濁される。好ましくは、懸濁液は、安定剤を含まない。このことは、純粋な医薬原体が、液体媒体に懸濁されることを意味する。

【 0 0 3 5 】

本発明の方法の第 2 の工程において、懸濁液は、高圧で均質にして、約 10 μ m 未満の、好ましくは約 5 μ m の、特に約 3 μ m の平均粒子サイズを有する医薬粒子を得る。

【 0 0 3 6 】

高圧均質化は、ミル粉砕法の別法として知られている。それは、例えばジェット・ミル粉砕より均質な製品を生産する。しかし、高圧均質化は、これまでは、医薬原体に対して、部分的にまたは実質的に完全に非晶質である医薬粒子を生じるであろう高いエネルギーに提供すると考えられていた (Mueller et al, Nanosuspensionen- Formulierung fuer schwerloesliche Arzneistoffe mit geringer Bioverfuegbarkeit: 1. Herstellung und Eigenschaften. Pharm. Ind. 1999, 61, 74-78 を参照のこと。)。

【 0 0 3 7 】

慣用の高圧均質化工程は、通常、新しく作られる表面領域が凝集するのを予防するために、1 種以上の安定剤および / または 1 種以上の賦形剤の存在下で行われる。特に、このような工程において、安定剤の使用が非常に好ましいと考えられており、また、少なくとも通常は必須であると考えられている。従って、本発明の方法において、全ての安定剤または賦形剤の非存在下で、医薬原体を均質化できること、さらに、凝集および / または塊形成する傾向を示すことなく、または粒子サイズが変化することなく、長時間に亘って安定なままであることは、驚くべきことである。このことは、安定剤または賦形剤が存在しない事が、これらをその後に除去しようとする必要性が避けられることによって、その下

10

20

30

40

50

流の工程を容易にするために、非常に有用である。これにより、また、医薬品への残留安定剤または賦形剤の混入が避けられる。理論に束縛されることなく、賦形剤が存在しないとき、均質化された医薬原体上の新しく作られた表面は、賦形剤によって覆われないので、表面上で賦形剤の粒子が成長して、均質化によって得られた医薬粒子の安定性に有害な影響を与える問題もない。

【0038】

高圧均質化によって得られた医薬粒子は安定性が高く、ジェット・ミル粉碎によって得られた医薬粒子よりもはるかに長い時間、医薬粒子を保存することが可能になる。

【0039】

懸濁液を高圧で均質にして、約10 μm 未満の、好ましくは約5 μm 未満の平均粒子サイズを有する医薬粒子を得る。一般的に、その大きさの医薬粒子は、吸入によって投与するのに適切である。特定の態様において、懸濁液を均質にして、約7 μm 未満の平均粒子サイズを有する医薬粒子を得る。他の態様において、懸濁液を均質にして、約5 μm 未満の平均粒子サイズを有する医薬粒子を得る。

10

【0040】

約10 μm より大きい平均粒子サイズを有する粒子は、咽喉の壁に衝突する傾向にあり、一般的には、肺まで到達しない。約2 μm から約5 μm の範囲の平均粒子サイズを有する粒子は、一般的に、呼吸細気管支に堆積し、一方、約0.05 μm から約2 μm の範囲の平均粒子サイズを有する、より小さい粒子は、吐き出されるか、あるいは、肺胞に堆積し、血流に吸収される傾向があり得ると考えられる。

20

【0041】

懸濁液を均質化するのに適切な圧力は、医薬原体および関係する貧溶媒によって変化する。一般的に、懸濁液を均質化する高圧は、好ましくは、500と2000 barの間であり、より好ましくは、900と1500 barの間であり、特に、約1000 barである。医薬原体がグリコピロレートであり、貧溶媒がアセトンであるとき、懸濁液を均質化する高圧は、好ましくは、800と1500 barの間であり、より好ましくは900と1200 barの間であり、特に約950 barである。医薬原体がインダカテロールであり、特にマレイン酸インダカテロールであり、貧溶媒が水またはエタノールであるとき、懸濁液を均質化する高圧は、好ましくは、800と1500 barの間であり、より好ましくは900と1200 barの間であり、特に約950 barである。

30

【0042】

懸濁液を均質化するのに適当な還流温度は、医薬原体および関連する貧溶媒によって変化する。一般的に、懸濁液を均質化する還流温度は、好ましくは1から30 の間であり、より好ましくは3と20 の間であり、特に、5と15 の間である。医薬原体がグリコピロレートであり、貧溶媒がアセトンであるとき、懸濁液を均質化する還流温度は、好ましくは1から20 の間であり、より好ましくは3と15 の間であり、特に9と15 の間である。医薬原体がインダカテロールであり、貧溶媒が水であるとき、懸濁液を均質化する還流温度は、好ましくは3から30 の間であり、より好ましくは5と20 の間であり、特に9と15 の間である。

40

【0043】

懸濁液を均質化するのに適当なサイクル数は、医薬原体、貧溶媒および関連する圧力によって変化する。一般的に、1から100サイクル、より好ましくは20から75サイクル、特に約50サイクル懸濁液を均質化する。医薬原体がグリコピロレートであり、貧溶媒がアセトンであるとき、1から100サイクル、より好ましくは20から75サイクル、特に約50サイクル懸濁液を均質化する。医薬原体がインダカテロールであり、貧溶媒が水であるとき、1から100サイクル、より好ましくは20から75サイクル、特に約50サイクル懸濁液を均質化する。

【0044】

驚くべきことに、本発明の方法は、安定剤または賦形剤を使用することなく安定な懸濁液および最終生成物を生じる。しかし、特定の態様において、医薬原体が凝集する傾向を

50

さらに減少させ、それにより得られた医薬原体の安定性を改善するために、医薬原体を安定剤と共に、特に接着防止剤と共に均質化することが適切であり得る。好ましくは、接着防止剤は、１種以上のステアリン酸金属塩、１種以上の結晶性の糖またはその混合物である。特に好ましいステアリン酸金属塩は、ステアリン酸マグネシウムおよびステアリン酸カルシウムを含む。特に好ましい結晶性の糖は、乳糖を含み、より具体的には、乳糖一水和物または無水物の乳糖である。他の賦形剤は、界面活性物質またはポリマー、例えばポロキサマー、セルロース エーテル、PVA、PVPなどを含み得る。

【００４５】

本発明の方法の第３段階において、医薬粒子を乾燥させ、全ての残留貧溶媒を除去する。このことは、当技術分野で既知の何れかの工程、例えば凍結乾燥、スプレー乾燥、または超臨界流体乾燥を用いることによって達成され得る。好ましくは、医薬粒子はスプレー乾燥される。得られた医薬粒子は、驚くべき事に、凝集および塊形成に抵抗性であり、長時間に亘って安定な粒子サイズを示す。

10

【００４６】

貧溶媒が薬学的に許容されるならば、得られた懸濁液を使用してもよく、あるいは、さらに一切のさらなる乾燥操作を行わずに加工されてもよい。

【００４７】

本発明の方法に従って作られた乾燥粉末製剤は、安定であり、長時間に亘って凝集および塊形成をしない傾向を有する。

20

【００４８】

多くの場合において、加工前に医薬原体が非晶質部分を含むとき、そのような医薬原体から製造された本発明の乾燥粉末製剤において、非晶質部分は目に見える、しばしば著しい減少がある。

【００４９】

驚くべきことに、グリコピロレートの懸濁液は、特に、賦形剤の非存在下で高圧で均質化され、次いでスプレー乾燥されるグリコピロレートの懸濁液は、非晶質を一切含まず、凝集または塊形成する傾向がない安定な医薬粒子を提供する。

【００５０】

本発明の方法に従って処理された医薬原体は、塊形成する傾向が減少し、その結果、さらに加工するのが容易となった、すなわち乳糖担体粒子と混合して吸入可能な乾燥粉末を提供するのが容易となった、実質的に安定な固体のバルクの医薬原体を提供する。このような医薬原体は、乾燥粉末吸入器または定用量吸入器を含む適当な装置に使用するために製剤化され得る。医薬原体が定用量吸入器で送達されるものであるとき、該医薬原体は、好ましくは、適当なMDI噴射剤に再懸濁される。あるいは、医薬原体は、懸濁媒体／貧溶媒としての適当なMDI噴射剤中で均質にされ得る。

30

本発明は、下記の実施例によって説明される。

【実施例】

【００５１】

実施例 1

グリコピロレートの乾燥粉末の製造

40

(a) 高圧均質化装置のセットアップ

装置は、空気式ピストンポンプに連結した混合容器を含む。ポンプの出口は、混合容器に戻る還流ラインに連結している動力学的相互作用バルブに続く。加熱／冷却ジャケットを混合容器に着け、混合容器の内容物を加熱または冷却することを可能とする。ホモジナイザーは、相互作用チャンバー(スタティック IXC ジオメトリーから動力学的バルブまで)中で修飾された典型的な微小流体ホモジナイザーである。この工程において、混合容器の懸濁液は、規定された圧力まで加圧される。この加圧された懸濁液は、動力学的バルブを通して大気圧までゆるめられ、圧力エネルギーが、動力学的エネルギーに変換されてキャピテーション、剪断、粒子間力、および粒子・壁間力をもたらす。これらの力は、粒子サイズの減少を起こす。全工程は、望ましい平均粒子サイズに達するまで繰り返され

50

る。

【0052】

(b) アセトン中のグリコピロレートの懸濁液の均質化

16 gの粗いグリコピロレートを、370 mlのアセトンに懸濁し、60分間攪拌し、十分に分散させる。次いで、該懸濁液を、950 barの圧力で、約9~12.5の還流温度で、そして2の混合/還流容器ジャケットの温度で均質にする。ピストンポンプのストローク頻度は約60であり、該工程は全体で60分かかり、これは、全48回または48均質化サイクルに相当する。サンプルをまた、工程内管理として15分後(12回分)、および30分後(24回分)に取り、最終生成物と共に分析する。

【0053】

(c) グリコピロレート粒子のスプレー乾燥

スプレー乾燥機は、スプレータワーにおける溶媒凝縮を避けるために、75~78 付近、すなわち純粋なアセトンの沸点以上の出口温度で操作される。入口温度を100に設定し、純粋な溶媒をスプレーすることによって実験を開始する。Buechiラボスケールのスプレー乾燥機を用いて、スプレー速度を流速5 ml/分に設定し、アスピレーターを100%で操作する。窒素の流速を600~700 L/時で一定に保つ。これらの操作条件で、均質化された懸濁液をスプレーし、乾燥粉末をサイクロン中で集めて、続いて布フィルターで濾過する。

【0054】

(d) グリコピロレート物質の分析

走査電子顕微鏡により、粗いグリコピロレートは、約50から100 μm の不規則な結晶であることが示される。製品品質および粒子サイズは、均質化段階で根本的に変化し、グリコピロレートの形態は、大きな、不規則な大きさの結晶形から、より緻密な板状粒子に変化し、その平均サイズは5 μm 未満へと著しく減少する。結晶形は、均質化の初期段階で、ほぼ規則的で、より小さいサイズの方形のフラグメントとなり、続いて、粉碎され、さらに滑らかになるように見える。均質化サイクルの回数が増えると、さらに粒子サイズが減少し、24回後には、すでに平均粒子サイズが1 μm 付近となり、当初または12回目のものより、粒子の端がかなり丸くなる。ホモジナイザーに24回かけた後と48回かけた後では、単離された粒子に、有意な変化は観察されない。

【0055】

レーザー回折粒子サイズ分析により、x50平均粒子サイズ(前に定義した通り)が1.3 μm 、x10平均粒子サイズが0.6 μm 、および、x90平均粒子サイズが3.1 μm であることが示された。粒子サイズ分布測定を開始前に60 Wでの超音波処理を480秒間かけて、懸濁液中のゆるい凝集物を壊す。

【0056】

スプレー乾燥したグリコピロレートは、走査電子顕微鏡(SEM)およびレーザー光回折(LLD)によって調べられ、高圧均質化直後の懸濁液中の物質と比較して、スプレー乾燥後の粒子サイズおよび形状の有意な変化がないことが明らかとなる。また、粒子は、滑らかな端を有する、1 μm 付近または僅かに1 μm より大きい平均サイズの、方形のフラグメントであることが明らかとなる。乾燥された懸濁液の特定の表面積(吸着分析、BET表面測定によって分析されたもの)は、4.0 m^2/g であると決定される。

【0057】

乾燥後の最終生成物のレーザー光回折粒子サイズ分析により、1.7 μm のx50平均粒子サイズ、狭いサイズ分布、および3.6 μm のx90平均粒子サイズが示された。再度60 Wで480秒間超音波処理し、粒子サイズ分布測定開始前に生成物中の全てのゆるい凝集物を壊す。

【0058】

BET分析による最終生成物の特定の表面積は、4.0 m^2/g であると決定される。X線粉末回折分析(XPRD)およびDSCを用いた最終生成物の分析により、粗い医薬原体と比較して、結晶性に変化がないことが示される。

10

20

30

40

50

【 0 0 5 9 】

スプレー乾燥後の最終生成物を、環境条件および4 で25日間保存した後に、再度特性決定した。平均サイズまたはサイズ分布の広がりを実質的な増大は観察されない。例えば、環境条件で25日間保存した後の粒子サイズ分布は、 $x_{50} = 1.85 \mu m$ であり、 $x_{90} = 3.95 \mu m$ である。

【 0 0 6 0 】

これらのデータは、高圧均質化されスプレー乾燥されたグリコピロレートは、微細化されスプレー乾燥されたグリコピロレートにおいて観察された深刻な凝集を免れたことを示している。

【 0 0 6 1 】

実施例 2高圧均質化されたグリコピロレート懸濁液の粒子サイズ分布

(a) 高圧均質化装置のセットアップ

実施例1と同一である。

【 0 0 6 2 】

(b) アセトンにおけるグリコピロレートの懸濁液の均質化

約20gの粗いグリコピロレートを、320mlのアセトンに懸濁し、60分間攪拌し、満足のいく分散液を得る。次いで、該懸濁液を、1150barの圧力で、約13~16の還流温度で、そして2 の混合/還流容器ジャケットの温度で均質にする。ピストンポンプのストローク頻度は約90であり、該工程は全体で60分かかり、これは、全80回または80均質化サイクルに相当する。

【 0 0 6 3 】

(c) グリコピロレート粒子のスプレー乾燥

スプレー乾燥機は、スプレータワーにおける溶媒凝縮を避けるために、75~78 付近、すなわち純粋なアセトンの沸点以上の出口温度で操作される。入口温度を100 に設定し、純粋な溶媒をスプレーすることによって実験を開始する。Buechiラボスケールのスプレー乾燥機を用いて、スプレー速度を流速5ml/分に設定し、アスピレーターを100%で操作する。窒素の流速を600~700L/時で一定に保つ。これらの操作条件で、均質化された懸濁液をスプレーし、乾燥粉末をサイクロン中で集めて、続いて布フィルターで濾過する。

【 0 0 6 4 】

記載されたグリコピロレートの懸濁液のサンプルの粒子サイズ分布は、100mmのレンズを有するHELOS粒子サイズ分析機(Sympatec GmbH, Clausthal-Zellerfeld, Germany)を用いて、レーザー光回折によって測定される。4 または室温で、1週間、8週間、10週間および12週間懸濁液を保存した後、サンプルを測定する。粒子サイズ分布測定を行う前に、懸濁液を60Wで480秒間超音波処理して、懸濁液中のゆるい凝集物を壊す。結果を、下記の表1に示す。

【 0 0 6 5 】

10

20

30

【表 1】

表 1

時間点(保存期間)	保存温度	x10 (μm)	x50 (μm)	x90 (μm)
均質化直後	n.a.	0.8	2.2	4.3
1 週目	4 °C	0.8	2.0	4.6
1 週目	室温	0.9	2.7	7.0
8 週目	4 °C	0.9	2.5	5.3
8 週目	室温	0.8	2.1	4.5
1 0 週目	4 °C	0.8	2.1	4.4
1 0 週目	室温	0.8	2.1	4.5
1 2 週目	4 °C	1.0	2.5	5.3
1 2 週目	室温	1.0	2.6	5.6

10

【0066】

これらのデータは、アセトン中のグリコピロレートの均質化された懸濁液が、安定化させるための賦形剤が存在しないにもかかわらず安定に存在することを示す。これらはまた、スプレー乾燥後のグリコピロレートの粒子サイズ分布に有意な変化がないことを示している。

20

【0067】

実施例 3

グリコピロレート乾燥粉末の安定性(懸濁液をスプレー乾燥することによって得られる)

スプレー乾燥したグリコピロレートのサンプルの安定性を、実施例 2 に従って、100 mm のレンズを有する HELOS 粒子サイズ分析機(Sympatec GmbH, Clausthal-Zellerfeld, Germany)を用いて、レーザー光回折によって測定する。480 秒間の超音波処理後に粒子を分析する。結果を下記の表 2 に要約する。

【0068】

【表 2】

表 2

保存の時間点*	x10 (μm)	x50 (μm)	x90 (μm)
乾燥直後	0.8	2.1	4.6
4 週目	0.8	2.0	3.9*

30

* 保存条件：20 / 密封したガラス容器

【0069】

これらのデータは、本発明の方法に従って作られたグリコピロレートの乾燥粉末サンプルが、安定剤の非存在下で、環境条件で、密閉ガラス容器中、4 週間保存したときに、実質的に安定であることを示す。

40

【0070】

実施例 4

高压均質化された懸濁液から製造されるグリコピロレートの乾燥粉末と、微細化されたグリコピロレートから製造されるグリコピロレートの乾燥粉末の比較

1 kg の結晶性グリコピロレートを、以下のパラメーター：分級スピード 17000 rpm；粉碎ガス圧 4 bar で、Hosokawa Alpine(登録商標) 100 AFG 流動床カウンタジェット・ミル(opposed jet mill)を用いて、共に微細化する。ミルは、直径 1.9 mm の 3 個のノズルを備えている。得られた微細化された物質は、粉末の処理を著しく妨害する、凝集および塊形成する傾向を強く示す。結果として、自由流動性の塊形成しない微細化された医薬原体を得るためには、物質を、力制御剤、例えばステアリン酸マグネシウムと共に粉碎

50

しなければならない。

【 0 0 7 1 】

対照的に、高圧均質化され、続いて乾燥された物質(実施例 1、2 および 3 に記載された通りに製造)は、凝集または塊形成する傾向がなく、ジェット・ミル粉碎された医薬原体よりも容易に、さらなる加工(例えば乾燥粉末吸入製剤への加工)を行い得る。

【 手 続 補 正 書 】

【 提 出 日 】平成22年8月17日(2010.8.17)

【 手 続 補 正 1 】

【 補 正 対 象 書 類 名 】特 許 請 求 の 範 囲

【 補 正 対 象 項 目 名 】全 文

【 補 正 方 法 】変 更

【 補 正 の 内 容 】

【 特 許 請 求 の 範 囲 】

【 請 求 項 1 】

粒子状および結晶性の医薬原体を製造する方法であって、

(a) 結晶性の医薬原体を、貧溶媒に懸濁して、懸濁液を得ること；

(b) 懸濁液を 5 0 0 と 2 0 0 0 bar の間の圧力で均質にして、1 0 μ m 未満の平均粒子サイズを有する医薬粒子を得ること；および

(c) 医薬粒子を乾燥させ、全ての残留貧溶媒を除去すること；

の工程を含む方法。

【 請 求 項 2 】

圧力が、9 0 0 と 1 5 0 0 bar の間である、請求項 1 に記載された方法。

【 請 求 項 3 】

1 から 3 0 の間の還流温度で、懸濁液を均質にする、請求項 1 に記載された方法。

【 請 求 項 4 】

懸濁液を、1 から 1 0 0 サイクル均質化する、請求項 1 に記載された方法。

【 請 求 項 5 】

安定剤の非存在下で、懸濁液を均質にする、請求項 1 に記載された方法。

【 請 求 項 6 】

安定剤の非存在下で、医薬粒子を乾燥させる、請求項 1 に記載された方法。

【 請 求 項 7 】

結晶性の医薬原体がグリコピロニウム塩またはインダカテロール塩である、請求項 1 に記載された方法。

【 請 求 項 8 】

結晶性の医薬原体がグリコピロレートであり、貧溶媒がアセトン、プロパン - 1 - オール、またはエタノールである、請求項 7 に記載された方法。

【 請 求 項 9 】

結晶性の医薬原体がグリコピロレートであり、貧溶媒がアセトンである、請求項 8 に記載された方法。

【 請 求 項 1 0 】

結晶性の医薬原体がマレイン酸インダカテロールであり、貧溶媒が水またはエタノールである、請求項 7 に記載された方法。

【国際調査報告】

INTERNATIONAL SEARCH REPORT

International application No
PCT/EP2008/067364

A. CLASSIFICATION OF SUBJECT MATTER
INV. A61K9/14

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)
A61K

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 practical, search terms used)

EPO-Internal, BIOSIS, WPI Data

C. DOCUMENTS CONSIDERED TO BE RELEVANT

Category*	Citation of document, with indication, where appropriate, of the relevant passages	Relevant to claim No.
X	EP 1 834 624 A (EISAI R & D MAN CO LTD [JP]) 19 September 2007 (2007-09-19) paragraphs [0002], [0003], [0022], [0023], [0025], [0035], [0036], [0038], [0045], [0051]; claims 1-4	1-10
X	WO 2004/054545 A (CHIESI FARMA SPA [IT]; CAPOCCHI ANDREA [IT]; PIVETTI FAUSTO [IT]) 1 July 2004 (2004-07-01) page 18, paragraph 2; claims 1,11,16,20	1-10
Y	WO 00/25746 A (CHIESI FARMA SPA [IT]; BERNINI EVA [IT]; MALVOLI CHIARA [IT]; GARZIA) 11 May 2000 (2000-05-11) page 3, paragraph 1; claims 1-9	1-10
	-/--	

☒ 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 document 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.

Z document member of the same patent family

Date of the actual completion of the international search

27 January 2009

Date of mailing of the international search report

06/02/2009

Name and mailing address of the ISA/

European Patent Office, P.B. 5818 Patentaan 2
NL - 2280 HV Rijswijk
Tel. (+31-70) 340-2040,
Fax: (+31-70) 340-3016

Authorized officer

Kardas-Llorens, Eyüp

INTERNATIONAL SEARCH REPORT

International application No
PCT/EP2008/067364

C(Continuation). DOCUMENTS CONSIDERED TO BE RELEVANT		
Category*	Citation of document, with indication, where appropriate, of the relevant passages	Relevant to claim No.
Y	EP 1 348 431 A (ACS DOBFAR SPA [IT]) 1 October 2003 (2003-10-01) paragraph [0036]	1-10
Y	WO 02/00199 A (GLAXO GROUP LTD [GB]; LANCASTER ROBERT WILLIAM [GB]; SINGH HARDEV [GB]) 3 January 2002 (2002-01-03) page 1, line 15 - line 25 page 13	1-10
X	WO 2005/089718 A (NOVARTIS AG [CH]; NOVARTIS PHARMA GMBH [AT]; MUHRER GERHARD [CH]; SCHN) 29 September 2005 (2005-09-29) page 2, last paragraph - page 3, paragraph 1; claims 1-3	1-10
Y	EP 1 449 528 A (ARAKIS LTD [GB]) 25 August 2004 (2004-08-25) paragraphs [0037], [0038]; claims 5,25-31	1-10
Y	WO 2005/105043 A (VECTURA LTD [GB]; MORTON DAVID [GB]; SHOTT MARTIN [GB]; DAVIES REBECCA) 10 November 2005 (2005-11-10) claims 25-29	1-10
Y	US 2004/037785 A1 (STANIFORTH JOHN NICHOLAS [GB] ET AL) 26 February 2004 (2004-02-26) examples 1a,5	1-10

INTERNATIONAL SEARCH REPORT

Information on patent family members

International application No

PCT/EP2008/067364

Patent document cited in search report		Publication date	Patent family member(s)	Publication date
EP 1834624	A	19-09-2007	CN 101102740 A	09-01-2008
			WO 2006073154 A1	13-07-2006
			US 2008145431 A1	19-06-2008
WO 2004054545	A	01-07-2004	AU 2003294879 A1	09-07-2004
			BR 0316908 A	18-10-2005
			CA 2510263 A1	01-07-2004
			CN 1735403 A	15-02-2006
			EP 1572153 A1	14-09-2005
			HR 20050546 A2	31-10-2005
			MA 27702 A1	02-01-2006
			MX PA05006441 A	08-09-2005
			US 2007140980 A1	21-06-2007
			YU 72504 A	27-10-2006
			ZA 200504897 A	27-09-2006
WO 0025746	A	11-05-2000	AT 352288 T	15-02-2007
			AU 762367 B2	26-06-2003
			AU 1266600 A	22-05-2000
			BR 9915251 A	30-10-2001
			CA 2349268 A1	11-05-2000
			CN 1335766 A	13-02-2002
			CZ 20011541 A3	12-09-2001
			DE 69935002 T2	19-07-2007
			DK 1126823 T3	21-05-2007
			EA 3228 B1	27-02-2003
			EP 1126823 A2	29-08-2001
			ES 2281197 T3	16-09-2007
			HU 0104230 A2	28-03-2002
			IT MI982364 A1	03-05-2000
			JP 2002528484 T	03-09-2002
			NO 20012175 A	02-07-2001
			NZ 511305 A	25-07-2003
			PL 347908 A1	22-04-2002
			SK 5932001 A3	06-11-2001
			TR 200101209 T2	21-09-2001
			US 6464958 B1	15-10-2002
			ZA 200103526 A	03-06-2002
EP 1348431	A	01-10-2003	AU 2003200920 A1	16-10-2003
			BR 0300846 A	17-08-2004
			CA 2423915 A1	29-09-2003
			CN 1448128 A	15-10-2003
			CN 1911446 A	14-02-2007
			IT MI20020681 A1	29-09-2003
			JP 2003300878 A	21-10-2003
			MX PA03002543 A	26-08-2005
			NO 20031448 A	30-09-2003
			NZ 524605 A	26-03-2004
			US 2006121119 A1	08-06-2006
			US 2003185894 A1	02-10-2003
WO 0200199	A	03-01-2002	ZA 200302040 A	17-09-2003
			AT 306252 T	15-10-2005
			AU 6621901 A	08-01-2002
			DE 60114002 D1	17-11-2005
			DE 60114002 T2	06-07-2006
			EP 1294360 A1	26-03-2003

INTERNATIONAL SEARCH REPORT

Information on patent family members

International application No

PCT/EP2008/067364

Patent document cited in search report		Publication date	Patent family member(s)	Publication date
WO 0200199	A		ES 2248348 T3 JP 2004500984 T US 2004045805 A1	16-03-2006 15-01-2004 11-03-2004
WO 2005089718	A	29-09-2005	AU 2005224030 A1 BR PI0509184 A CA 2559915 A1 EP 1729729 A2 JP 2007530486 T KR 20060129497 A US 2008026981 A1	29-09-2005 18-09-2007 29-09-2005 13-12-2006 01-11-2007 15-12-2006 31-01-2008
EP 1449528	A	25-08-2004	NONE	
WO 2005105043	A	10-11-2005	AU 2005237266 A1 BR PI0510500 A CA 2563760 A1 CN 1964700 A EP 1755555 A2 JP 2007535522 T US 2008063719 A1	10-11-2005 30-10-2007 10-11-2005 16-05-2007 28-02-2007 06-12-2007 13-03-2008
US 2004037785	A1	26-02-2004	AT 382335 T US 2004047810 A1	15-01-2008 11-03-2004

フロントページの続き

(81)指定国 AP(BW, GH, GM, KE, LS, MW, MZ, NA, SD, SL, SZ, TZ, UG, ZM, ZW), EA(AM, AZ, BY, KG, KZ, MD, RU, TJ, TM), EP(AT, BE, BG, CH, CY, CZ, DE, DK, EE, ES, FI, FR, GB, GR, HR, HU, IE, IS, IT, LT, LU, LV, MC, MT, NL, NO, PL, PT, RO, SE, SI, SK, TR), OA(BF, BJ, CF, CG, CI, CM, GA, GN, GQ, GW, ML, MR, NE, SN, TD, TG), AE, AG, AL, AM, AO, AT, AU, AZ, BA, BB, BG, BH, BR, BW, BY, BZ, CA, CH, 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, PG, PH, PL, PT, RO, RS, RU, SC, SD, SE, SG, SK, SL, SM, ST, SV, SY, TJ, TM, TN, TR, TT, TZ, UA, UG, US, UZ, VC, VN, ZA, ZM, ZW

(72)発明者 ゲルハルト・ムーラー

スイス、ツェーハー - 8 0 0 6 チューリッヒ、クルフェンシュトラーセ 2 5 番

(72)発明者 トーマス・キークブッシュ

ドイツ 7 9 5 3 9 レラハ、ベルクシュトラーセ 4 5 アー番

(72)発明者 ディルラジ・シン

スイス、ツェーハー - 4 0 5 8 バーゼル、シェナウシュトラーセ 6 7 番

(72)発明者 ランジト・タクル

スイス、ツェーハー - 4 0 5 6 バーゼル、ヘベルシュトラーセ 1 1 9 番

(72)発明者 クルト・シャッフリュウツェル

スイス、ツェーハー - 4 0 5 8 バーゼル、ラインフェルダーストラーセ 6 / 3 番

(72)発明者 ノルベルト・ラゼナック

ドイツ 7 9 5 7 6 ヴァイル・アム・ライン、ヘレネ - ツァプフ - ヴェーク 8 番

Fターム(参考) 4C031 FA03

4C069 AA12 BA01 BC06 CC30

4C076 AA30 CC15 CC16 FF07 FF63 GG02 GG09