

(19) 日本国特許庁(JP)

(12) 特 許 公 報(B2)

(11) 特許番号

特許第5429658号
(P5429658)

(45) 発行日 平成26年2月26日(2014.2.26)

(24) 登録日 平成25年12月13日(2013.12.13)

| | |
|-----------------------------|----------------|
| (51) Int.Cl. | F I |
| BO1D 59/12 (2006.01) | BO1D 59/12 |
| BO1D 59/30 (2006.01) | BO1D 59/30 |
| BO1D 59/38 (2006.01) | BO1D 59/38 |
| BO1D 61/44 (2006.01) | BO1D 61/44 500 |
| BO1D 61/24 (2006.01) | BO1D 61/44 520 |
| 請求項の数 8 (全 16 頁) 最終頁に続く | |

| | | | |
|-----------|------------------------------|-----------|--|
| (21) 出願番号 | 特願2008-195404 (P2008-195404) | (73) 特許権者 | 505374783 独立行政法人日本原子力研究開発機構 茨城県那珂郡東海村村松4番地49 |
| (22) 出願日 | 平成20年7月29日(2008.7.29) | (73) 特許権者 | 000140627 株式会社化研 茨城県水戸市堀町1044番地 |
| (65) 公開番号 | 特開2010-29797 (P2010-29797A) | (74) 代理人 | 100074631 弁理士 高田 幸彦 |
| (43) 公開日 | 平成22年2月12日(2010.2.12) | (72) 発明者 | 星野 毅 茨城県東茨城郡大洗町成田町4002番 独立行政法人日本原 子力研究開発機構 大洗研究開発センター内 |
| 審査請求日 | 平成23年3月11日(2011.3.11) | | |
| | | 最終頁に続く | |

(54) 【発明の名称】 リチウム同位体分離濃縮法および装置、並びに⁶Li同位体または⁷Li同位体高濃縮回収システムおよび回収方法

(57) 【特許請求の範囲】

【請求項1】

リチウムイオン伝導性を有するイオン液体を多孔質体に含浸保持させたりチウムイオン選択的透過膜に、⁶Li同位体および⁷Li同位体を含むリチウム溶液を接して配置し、透析法によって⁶Li同位体および⁷Li同位体を分離することを特徴とするリチウム同位体分離濃縮法。

【請求項2】

リチウムイオン伝導性を有するイオン液体にリチウムに対し選択的吸着性を有するクラウンエーテル化合物を混合溶解したものを多孔質体に含浸保持させたりチウムイオン選択的透過膜に、⁶Li同位体および⁷Li同位体を含むリチウム溶液を接して配置し、透析法によって⁶Li同位体および⁷Li同位体を分離することを特徴とするリチウム同位体分離濃縮法。

【請求項3】

請求項1または2において、前記透析法として電気透析法もしくは塩濃度差透析法を用いることを特徴とするリチウム同位体分離濃縮法。

【請求項4】

請求項1または2において、前記リチウムイオン選択的透過膜を、表面が密構造で内部が粗構造の多孔質体で形成したことを特徴とするリチウム同位体分離濃縮法。

【請求項5】

胴体と、該胴体内に配置される、リチウムイオン伝導性を有するイオン液体を多孔質体

に含侵保持させたりチウムイオン選択的透過膜および該りチウム選択的透過膜に接した、⁶Li 同位体および⁷Li 同位体を含むりチウム溶液槽と、を備えることを特徴とするりチウム同位体分離濃縮装置。

【請求項 6】

胴体と、該胴体内に配置される、りチウムイオン伝導性を有するイオン液体にりチウムに対し選択的吸着性を有するクラウンエーテル化合物を混合溶解したものを多孔質体に含侵保持させたりチウムイオン選択的透過膜および該りチウムイオン選択的透過膜に接した、⁶Li 同位体および⁷Li 同位体を含むりチウム溶液槽と、を備えることを特徴とするりチウム同位体分離濃縮装置。

【請求項 7】

請求項 5 または 6 に記載したりチウム同位体分離濃縮装置が、前記りチウムイオン選択的透過膜と前記りチウム溶液槽とが隣接するようにして多段に配置されて多段型 Li 同位体分離濃縮装置が構成され、該多段型 Li 同位体分離濃縮装置をカスケードに多段階に構成したことを特徴とする⁶Li または⁷Li 同位体高濃縮回収システム。

【請求項 8】

請求項 5 または 6 に記載したりチウム同位体分離濃縮装置を、前記りチウムイオン選択的透過膜と前記りチウム溶液槽とが隣接するようにして多段に配置して、⁶Li 濃縮溶液あるいは⁷Li 濃縮溶液が生成される第一プロセス、その後段に陽イオン交換樹脂濃縮回収装置を配置し生成された⁶Li 同位体濃縮溶液あるいは⁷Li 同位体濃縮溶液から⁶Li または⁷Li を陽イオン交換樹脂によって吸着回収する第二プロセス、該陽イオン交換樹脂濃縮回収装置によって濃縮して回収された高濃度⁶Li 溶液あるいは高濃度⁷Li 溶液を電解透析濃縮回収装置によって濃縮⁶Li または濃縮⁷Li を水酸化りチウム溶液としてカソード側に回収し、同時にアノード側に塩酸を回収し、該生成回収塩酸を前段の陽イオン交換樹脂濃縮回収装置の吸着りチウムイオンの溶離液とできる第三プロセスから構成されることを特徴とする⁶Li または⁷Li 同位体高濃縮回収方法。

【発明の詳細な説明】

【技術分野】

【0001】

本発明は、りチウム同位体分離濃縮法、りチウム同位体分離濃縮装置、⁶Li または⁷Li 濃縮回収方法、りチウムイオン選択的透過膜および⁶Li 濃縮物または⁷Li 濃縮物に関する。

【背景技術】

【0002】

りチウムの天然同位体は⁶Li が約 7.6% で⁷Li が約 92.4% の割合で存在する。核融合炉の燃料となるトリチウムは、6-りチウム(⁶Li)と中性子との核反応により生産するが、核融合エネルギーを取り出すために必要となるトリチウム量を確保するためには天然同位体比より高い 30~90% 濃縮⁶Li が必要となる。一方、7-りチウム(⁷Li)は、加圧水型原子力発電所の水素イオン調整用に使われており、その場合トリチウムを生成する⁶Li が含まれないことが必要とされる。

【0003】

世界各国において、将来のエネルギーとして核融合技術の開発が盛んに進められており、そのため濃縮⁶Li 資源の確保が必要不可欠になっている。濃縮⁶Li 資源については、日本では海外からの調達と考えられていたが、国際熱核融合実験炉(ITER)の建設決定に伴い世界的に核融合研究の競争が激しくなり、調達が不可能となった。

【0004】

濃縮⁶Li 資源の回収技術の開発に関しては、1970年代にLi 同位体分離の様々な原理に基づく研究が盛んに行われたが、それらのほとんどが同位体の分離効率が低く、工業化や大量製造のためのスケールアップが困難であったため、実用化されず現在に至っている。

【0005】

10

20

30

40

50

リチウム同位体分離としては、アマルガム法、分子蒸留、イオン交換法、電気泳動法（溶融塩法）、溶媒抽出法が知られている。その他のリチウム同位体分離法としては、クラウンエーテル抽出法、クラウンエーテル樹脂吸着クロマト分離法、グラファイトインターカレート法、リン酸ジルコニウム吸着クロマト分離法および電気化学的酸化還元法が知られている。

【0006】

特許文献1には、リチウム同位体分離方法とその装置が記載されている。すなわち、この文献には、 ${}^6\text{Li}$ と ${}^7\text{Li}$ とが混在する原料の中から、 ${}^6\text{Li}$ を分離する方法があつて、 Li イオン伝導体に電界を加え、 ${}^6\text{Li}$ と ${}^7\text{Li}$ との前記 Li イオン伝導体のイオン伝導度の違いにより、 ${}^6\text{Li}$ を正電位側から負電位側へと前記 Li イオン伝導体中を移動させ、原料の中から ${}^6\text{Li}$ を分離することを特徴とするリチウム同位体分離方法が記載され、固体電解質セラミックを使用することが記載されている。しかしこの方法では、リチウム原料を溶融塩の状態に保つ必要があり、しかも前記 Li イオン伝導体のリチウム透過分離効率を向上させるためには高温状態が必要であるため、システムの耐熱性の問題やリチウム同位体分離係数が低い方法であった。

10

【0007】

【特許文献1】特開2002-79059号公報

【発明の開示】

【発明が解決しようとする課題】

【0008】

これまで実用化されている Li 同位体分離法は、水酸化リチウム水溶液とリチウムアマルガム（リチウムと水銀の合金）との間のリチウム同位体の向流交換反応を用いるアマルガム法（特許文献2）である。このアマルガム法によるリチウム同位体分離係数は1.04 - 1.09の範囲のものである。しかし水銀による環境汚染の観点から、水銀を用いないイオン交換膜法及び溶融塩法を利用した Li 同位体分離に関する研究が1970年代以降盛んに行われ今日に至っている。しかし、イオン交換膜法は同位体分離係数が小さく、溶融塩法はエネルギー消費量が大きく大量製造へのスケールアップも困難という結果が得られ、実用化には至らなかった。また、他の方法にあつても同位体の分離係数が1.001 - 1.01というように小さいものであった。

20

【0009】

以上の理由から、工業的な Li 同位体分離法としては、これまでアマルガム法以外には無かった。

30

【0010】

本発明は、かかる点に鑑みてなされたもので、水銀を使用することなく扱い易く、同位体分離係数を従来法に比べて格段によくすることのできるリチウム同位体分離濃縮法および装置、並びにシステム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】

【0011】

本発明は、リチウムイオン伝導性を有するイオン液体あるいは該イオン液体にさらにリチウム選択的吸着性を有するクラウンエーテル化合物を混合溶解させたものを多孔質体に含浸保持させたりチウムイオン選択的透過膜に、 ${}^6\text{Li}$ 同位体および ${}^7\text{Li}$ 同位体を含むリチウム溶液を接して配置し、透析法によって ${}^6\text{Li}$ 同位体および ${}^7\text{Li}$ 同位体を分離することを特徴とするリチウム同位体分離濃縮法を提供する。

40

【0012】

本発明は、また、前記透析法として電気透析法もしくは塩濃度差透析法を用いることを特徴とするリチウム同位体分離濃縮法を提供する。

【0013】

本発明は、また、前記リチウムイオン選択的透過膜を、表面が密構造で内部が粗構造の多孔質体で形成したことを特徴とするリチウム同位体分離濃縮法を提供する。

【0014】

50

本発明は、胴体と、該胴体内に配置される、リチウムイオン伝導性のイオン液体あるいは該イオン液体にさらにリチウム選択的吸着性を有するクラウンエーテル化合物を混合溶解させたものを多孔質体に含浸保持させたリチウムイオン選択的透過膜および該リチウム選択性透過膜に接した、 ${}^6\text{Li}$ 同位体および ${}^7\text{Li}$ 同位体を含むリチウム溶液槽と、を備えることを特徴とするリチウム同位体分離濃縮装置を提供する。

【0015】

本発明は、また、前記リチウム同位体分離濃縮装置が、前記リチウムイオン選択的透過膜と前記リチウム溶液槽とが隣接するようにして多段に配置されて、 ${}^6\text{Li}$ 濃縮溶液あるいは ${}^7\text{Li}$ 濃縮溶液が生成される第一プロセス、その後段に陽イオン交換樹脂濃縮回収装置を配置し生成された ${}^6\text{Li}$ 同位体濃縮溶液あるいは ${}^7\text{Li}$ 同位体濃縮溶液から ${}^6\text{Li}$ または ${}^7\text{Li}$ を陽イオン交換樹脂によって吸着回収する第二プロセス、該陽イオン交換樹脂濃縮回収装置によって濃縮して回収された高濃度 ${}^6\text{Li}$ 溶液あるいは高濃度 ${}^7\text{Li}$ 溶液を電解透析濃縮回収装置によって濃縮 ${}^6\text{Li}$ または濃縮 ${}^7\text{Li}$ を水酸化リチウム溶液としてカソード側に回収し、同時にアノード側に塩酸を回収し、該生成回収塩酸を前段の陽イオン交換樹脂濃縮回収装置の吸着リチウムイオンの溶離液とできる第三プロセス、以上のプロセスから構成されることを特徴とする ${}^6\text{Li}$ または ${}^7\text{Li}$ 同位体高濃縮回収方法またはシステムを提供する。

10

【0016】

本発明は、また、前記 ${}^6\text{Li}$ または ${}^7\text{Li}$ 濃縮回収システムで濃縮回収したことを特徴とする ${}^6\text{Li}$ 濃縮物または ${}^7\text{Li}$ 濃縮物を提供する。

20

【0017】

本発明は、また、前記リチウム同位体分離濃縮装置が、前記リチウムイオン選択的透過膜と前記リチウム溶液槽とが隣接するようにして多段に配置されて多段型 Li 同位体分離濃縮装置が構成され、該多段型 Li 同位体分離濃縮装置をカスケードに多段階に構成したことを特徴とする ${}^6\text{Li}$ または ${}^7\text{Li}$ 同位体高濃縮回収システムを提供する。

【0018】

本発明は、また、前記リチウムイオン選択的透過膜を提供する。

【0019】

本発明は、また、表面が密構造で内部が粗構造としたことを特徴とするリチウムイオン選択的透過膜を提供する。

30

【発明の効果】

【0020】

本発明は TMPA-TFSI あるいは PP3-TFSI に代表させるリチウムイオン伝導性を有するイオン溶液を多孔質体に含浸保持させて使用しており、これによって水銀を使用することなく扱い易く、同位体分離係数を従来法に比べて格段に高く向上できるリチウム同位体分離濃縮法および装置並びにシステムを提供することができる。

【発明を実施するための最良の形態】

【0021】

以下、本発明の実施例を図面に基づいて説明する。

【実施例】

40

【0022】

図1は、本発明の実施例であるリチウム同位体分離濃縮の原理を示す図である。

図1に示すリチウム同位体分離濃縮装置100は、胴体1と、この胴体内に配置されるリチウムイオン伝導性のイオン液体あるいは該イオン液体にリチウムに対し選択的吸着性を有するクラウンエーテル化合物を混合溶解したものを多孔質に含浸保持されたリチウムイオン選択的透過膜2およびこのリチウムイオン選択的透過膜2に接した ${}^6\text{Li}$ 同位体および ${}^7\text{Li}$ 同位体を含むリチウム溶液槽(リチウム原料溶液槽)3と、を備えて構成される。

【0023】

リチウムイオン選択的透過膜2の他の側には ${}^6\text{Li}$ が分離濃縮されて収容される ${}^6\text{Li}$

50

分離濃縮槽 4 が形成される。

【 0 0 2 4 】

リチウム溶液槽 3 にはアノード電極 5 が、そして ^6Li 分離濃縮槽 4 にはカソード電極 6 が配設される。リチウム溶液槽 3 には ^6Li および ^7Li が天然比で混在する例えば塩化リチウム (LiCl) などの $^6\text{Li}/^7\text{Li}$ 天然比溶液 7 を導入する導入路 8 および $^6\text{Li}/^7\text{Li}$ 天然比溶液から ^6Li が減損した ^6Li 減損液 9 を導出する導出路 10 が接続される。

【 0 0 2 5 】

^6Li 分離濃縮槽 4 には ^6Li および ^7Li が天然比で混在する例えば塩化リチウム (LiCl) 溶液を導入する導入路 12 および ^6Li 濃縮液 13 を導出する導出路 14 が接続される。そして、 ^6Li 濃縮液 13 に ^6Li 回収 14 がなされる。

10

【 0 0 2 6 】

リチウムイオン選択的透過膜 2 は、リチウムイオン伝導性を有するイオン液体あるいは該イオン液体にさらにリチウム選択的吸着性を有するクラウンエーテル化合物を混合溶解させたものを疎水性多孔質体 (多孔質膜を含む) 15 に含浸保持 (イオン液体含浸保持 16) させて構成される。

【 0 0 2 7 】

リチウムイオン選択性のあるイオン液体として T M P A - T F S I (正式化学名: N,N,N-Trimethyl-N-propylammonium bis(trifluoromethanesulfonyl) imide) あるいは P P 3 - T F S I (正式化学名: N-Methyl-N-propylpiperidinium bis(trifluoromethanesulfonyl) imide) が使用されるが他のイオン液体であってもよい。他のイオン液体として、例えば、

20

1-Alkyl-3-methylimidazolium をカチオンとして TFSI アニオン ($(\text{CF}_3\text{SO}_2)_2\text{N}^-$) を組み合わせたイオン液体として、1-Ethyl-3-methylimidazolium bis(trifluoromethanesulfonyl) imide や、1-Ethyl-2,3-methylimidazolium bis(trifluoromethanesulfonyl) imide などのイミダゾリウム系イオン液体があり、1-Ethylpyridinium bis(trifluoromethanesulfonyl) imide や 1-Butylpyridinium bis(trifluoromethanesulfonyl) imide などのピリジニウム系イオン液体、Trimethylphosphonium bis(trifluoromethanesulfonyl) imide、Polyethyleneoxide (PEO) bis(trifluoromethanesulfonyl) imide などのイオン液体、他にもスルホン酸型 Zwitterion、カルボン酸型 Zwitterion、イミド酸型 Zwitterion、ボレート型 Zwitterion にそれぞれ TFSI アニオンのイオン液体、以上のリチウムイオン伝導性イオン液体としては、TFSI アニオンを含むものが良好なリチウムイオン伝導性を有する。

30

さらに、それらイオン液体に混合溶解してリチウム同位体分離特性を高めるクラウンエーテル化合物としては、12-クラウン-4-エーテルが適している。いずれにしても本実施例にあっては、 ^6Li イオンと ^7Li イオンを分離するに当たって、リチウム同位体分離のために水溶液であるイオン液体あるいはそのイオン液体にクラウンエーテルを混合溶解させたものを使用することを特徴とする。

【 0 0 2 8 】

透過法として、電気透過法あるいは塩素濃度透析法が用いられるが、他の透析法であってもよい。

40

【 0 0 2 9 】

図 2 は、リチウム選択的透過膜 2 を円筒形に構成した例を示す。

図 2 (a) に示すように、円筒形に構成されたリチウムイオン選択的透過膜 2 は円筒状の胴体 1 の中央部周囲に配置され、外周部にリチウム溶液槽 3 が、そしてリチウムイオン選択性透過膜 2 の中央部すなわち胴体 1 の中央部に ^6Li 濃縮槽 4 が形成される。 ^6Li 分離濃縮槽 4 には、図 1 と同様にリチウム溶液 13 の導入路 12、 ^6Li 濃縮液 13 の導出路 14 が接続される。

【 0 0 3 0 】

図 2 (b) に示すように、リチウムイオン選択的透過膜 2 は円筒型に、疎水性多孔質膜 15 (図 1) にイオン液体を含浸保持 16 (図 1) したイオン液体含浸部 16 A を構成す

50

る。イオン液体含浸多孔質隔膜で形成される。この多孔質隔膜の材質としては、例えばテフロン（登録商標）などの撥水性材料が望ましい。

【0031】

図2(b)のA部断面拡大図を図2(c)に示す。図2(c)において、イオン液体を、表面(外表面、内表面)が密構造で、内部が粗構造の多孔質体(多孔質膜を含む。)のフィルタ状物質に含浸させることで、粗部分の含浸部をイオンが比較的自由に動き得るようにして、内外表面部でイオン液体が多孔質体外へ脱離することを低減あるいは防止することができる。この円筒内外表面に疎水性多孔質膜を貼付けることも、イオン液体の脱離防止に効果的である。

【0032】

図2に示す例にあってはリチウムイオン選択的透過膜2を円筒形に形成したが、平板状に形成して平板状隔膜構成とすることもでき、構成は上述した図1と同様とすることができる。

【0033】

本発明は、Liイオンの同位体を選択的に分離回収するに当ってイオン液体あるいはイオン液体にクラウンエーテル化合物を混合溶解したものを多孔質隔膜に含浸させたものを使用することを特徴とし、Liイオンの選択的透過性を有するイオン液体を含浸させた無機あるいは有機の多孔質隔膜を用いて透析法によって⁶Liイオンと⁷Liイオンに分離することを原理とする。⁶Liイオンと⁷Liイオンではイオン半径がわずかに異なるだけでなく、イオンの移動度はイオンの質量に依存することにより、イオン液体含浸多孔隔膜中のLi同位体毎のイオン伝導速度に差が生じるため、伝導速度の速い⁶Liがイオン液体含浸多孔隔膜(特に有機質の多孔隔膜)を通して選択的に回収される。

【0034】

図1に示すように、天然同位体比のLi水溶液(⁶Li/⁷Li天然比溶液7、アノード側)と⁶Liが透過する溶液(⁶Li/⁷Li天然比溶液11、カソード側)の間で、Liイオンに選択的吸着性を有するイオン液体を含浸した多孔隔膜(リチウムイオン選択的透過膜2)の両側に電位を加えることにより、イオン液体含浸多孔質隔膜を通してLiイオンのみが移動する。移動の際、⁶Liイオンは⁷Liイオンより移動速度が速いため、⁶Liイオンは速く⁶Li分離濃縮槽4に移動し、⁷Liは、リチウム溶液槽3に多く留まる。⁶Li移動後には、カソード側で⁶Liが濃縮された溶液となり、一方元の溶液であるリチウム溶液は⁶Liが減損し、⁷Li濃度が移動前の⁶Li/⁷Liの比に比べて増大した状態になる。

【0035】

分離濃縮された⁶Li液は⁶Li回収溶液(⁶Li/⁷Li天然比LiCl溶液)に伴われて⁶Li濃縮液13として取り出され、⁶Li回収14される。一方、⁶Liが減損したリチウム溶液(⁶Li減損液9)からは⁶Liの減損に伴って相対的に濃度の増した⁷Liが⁷Li濃縮液として回収される。

【0036】

図3は、イオン液体としてTMPA-TESIあるいはPP13-TFSIを使用した場合のLi同位体分離試験効果を示す。

【0037】

図3においては、X軸は印加する電流の強さを示し、Y軸は⁶Li分離係数を示す。Li同位体分離濃縮体を得るには、Li同位体分離係数が高く、Li回収量の多いことが望ましい。印加する電流を増加させるといずれかの場合にあっても従来例に比べ格段に高い⁶Li分離係数が得られる。30mA以上にあっては大きな⁶Li分離係数が得られないが、10mA以内において従来例に比べて格段に高い⁶Li分離係数が得られる。PP13-TFSIの場合、約3mAの場合に1.20という極めて高い⁶Li分離係数が得られる。従来方法であるアマルガム法の⁶Li分離係数が1.04~1.09、イオン交換法の1.001~1.01に比べ、本発明の場合は⁶Li分離係数が非常に高く1.15~1.40の効率で⁶Liを分離回収できることが判る。

10

20

30

40

50

【0038】

図4は、本実施例による透析電流の強さに対する⁶Li同位体分離係数の値を示すLi同位体分離試験結果である。この条件においても図3と同様に、従来例に比べて格段に高い⁶Li同位体分離係数が得られている。従って、格段に高い⁶Li同位体分離効率があることが判る。

【0039】

図5はイオン液体の種類を変え、リチウムイオン選択的透過膜の隔膜厚、透過電流、LiCl濃度を变化させた場合に得られる⁶Li同位体分離係数を示す。この場合に使用したイオン液体(TMPA-TFSI)の場合は、図4に比べ低い⁶Li同位体分離係数であり、従来法のアマルガム法に比べて同様程度の⁶Li同位体分離係数が得られているが、この場合のイオン液体(TMPA-TFSI)の場合は、⁶Liの収量が高いことが特徴である。従って、格段に高い⁶Li同位体分離効率があることが判る。

10

【0040】

図6も同様の⁶Li同位体分離効率を得られた結果を示す。この図の場合、X軸にリチウム溶液槽のLiCl濃度を表示し、Y軸に⁶Li同位体分離係数を表示している。

【0041】

図7は、多段型電気透析セル構造のLi同位体分離濃縮装置(多段型Li同位体分離濃縮装置)200を示す。この多段型Li同位体分離濃縮装置200は、図1に示す単セル型電気透析構造のリチウム同位体分離濃縮装置100を多段化することによって構成される。

20

【0042】

図7において、多段型Li同位体分離濃縮装置200は、胴体1内に多数の単セル型のリチウム同位体分離濃縮装置100(単セル)が組み込まれて構成され、図には5つの単セル100を組み込んだ例を示す。

【0043】

胴体1には、極液21を導入する導入路22、排出23する排出路24が接続してある。胴体1内の極液のある周辺部に図1に示すと同様にカソード電極6A、アノード電極5Aが設けてある。

【0044】

単セル100は、リチウム溶液槽3、⁶Li分離濃縮槽4およびその間のリチウム選択的透過膜2から構成され、図にあっては K^{Li} と表示してあり、公知の有機隔膜電気透析法が適用可能となる。

30

【0045】

単セル100の間、すなわちリチウム溶液槽3と隣接する⁶Li分離濃縮槽4との間には陰イオン透析膜25が配設してあり、図にあってはAと表示してある。

【0046】

単セル間の隣接するリチウム溶液槽3間は接続配管26によってそれぞれ接続され、⁶Li分離濃縮槽4間は接続配管27によってそれぞれ接続される。図に示すように、接続配管26と接続配管27とは向流するようにされており、従ってリチウム溶液および⁶Li分離濃縮液は向流し、逆方向に流れることになる。

40

【0047】

脱塩側にあるリチウム溶液槽3にはLiCl溶液31を導入する導入路32が接続され、濃縮側にあるリチウム溶液槽3には低塩(⁷Li濃縮)38Aを排出する導出路35が接続される。

【0048】

濃縮側にある⁶Li分離濃縮槽4にはLiCl溶液36を導入する導入路37が接続され脱塩側にある⁶Li分離濃縮槽4には⁶Li濃縮溶液38を回収する導出路39が接続される。

【0049】

各セル100でリチウム溶液からイオン液体を用いた有機隔膜電気透析法の適用によ

50

て、 ${}^6\text{Li}$ が分離され、各接続配管27を介して順次 ${}^6\text{Li}$ 分離濃縮4を流れて順次濃縮度を増しながら最終段の脱塩側の ${}^6\text{Li}$ 分離濃縮槽4から ${}^6\text{Li}$ 濃縮溶液38として回収され、多段 ${}^6\text{Li}$ 濃縮処理によって ${}^6\text{Li}$ 高濃縮液39とされる。

【0050】

一方各セル100内において ${}^6\text{Li}$ の分離によって濃縮された ${}^7\text{Li}$ は接続配管26を流過し、濃縮側のリチウムの濃縮槽3から回収される。 ${}^6\text{Li}$ からみると ${}^6\text{Li}$ 減損溶液とされ、 ${}^7\text{Li}$ からみると ${}^7\text{Li}$ 濃縮溶液となる。

【0051】

回収された ${}^7\text{Li}$ 濃縮溶液は ${}^6\text{Li}$ 濃縮溶液38と同様に ${}^7\text{Li}$ 濃縮溶液38Aとされ、多段 ${}^7\text{Li}$ 濃縮処理されて、順次濃縮度を増して ${}^7\text{Li}$ 高濃縮液39Aとされる。

10

【0052】

このように ${}^6\text{Li}$ イオンと ${}^7\text{Li}$ イオンを分離するイオン液体含浸有機隔膜を配した電気透析セルを多段(カスケード)に配置し、それら多段電気透析セル間を交互に繋ぎ天然同位体比の Li 水溶液を通液し電極に電位を印加することで、 ${}^6\text{Li}$ が高濃度に濃縮した ${}^6\text{Li}$ 濃縮流(${}^7\text{Li}$ 減損流)と ${}^6\text{Li}$ が減損した高濃度の ${}^7\text{Li}$ 濃縮流が得られる。

【0053】

有機隔膜電気透析法のメリットとしては次の事項が挙げられる。

- ・工業化し易い方法
- ・スケールアップ可能
- ・生産性が高く経済的な方法
- ・同位体分離係数が高い

20

以下、図7に示す本方式の多段型 Li 同位体分離濃縮装置200を $\text{K}^{\text{Li}}-\text{A}$ 複合隔膜方式電気透析セルと称する。

【0054】

図8は、図7に示す多段型 Li 同位体分離濃縮装置200の変形例を示す。同一の構成には同一の番号を付してある。図8に示す多段型 Li 同位体分離濃縮装置200にあっては、図7に“A”で示す陰イオン透析膜25は、カソード電極直近部のみ使用し、他は K^{Li} で示すリチウム選択的透過膜だけを使用している。 ${}^6\text{Li}$ が隣接するリチウムリチウム溶液槽と ${}^6\text{Li}$ 分離濃縮槽に次々に透過され、高濃縮されることになる。この例は ${}^6\text{Li}$ について高濃縮しているが、同様にして ${}^7\text{Li}$ についても高濃縮することができる。以下、図8に示す本方式の多段型 Li 同位体分離濃縮装置200を K^{Li} 隔膜方式電気透析セルと称する。

30

【0055】

図9に、図7に示す多段型 Li 同位体分離濃縮装置200によって構成される電気透析式多段型 ${}^6\text{Li}$ 同位体分離系に、イオン交換樹脂濃縮による濃縮 ${}^6\text{Li}$ 同位体回収系301、電解透析による電解透析 ${}^6\text{LiOH}$ 回収系302に接続して ${}^6\text{Li}$ 高濃縮液を得る ${}^6\text{Li}$ 高濃縮回収システム300を示す。図9には ${}^6\text{Li}$ 高濃縮液を回収するシステムについて示すが、 ${}^7\text{Li}$ 濃縮液も同様にして回収させる。

【0056】

図9において、多段型 Li 同位体分離濃縮装置200の構成は図5に示すものと同一であるのでこれ以上は説明しない。この図において、 LiCl 粉末41、42は水溶液の Li 溶液(脱塩側)31、 LiCl 溶液(濃縮側)36とされ、その場合にそれぞれ Li 濃度及び ${}^6\text{Li}/{}^7\text{Li}$ 比分析43、44がなされ Li 同位体分離濃縮体回収のデータとなる。

40

【0057】

濃縮 ${}^6\text{Li}$ 同位体回収系301は陽イオン交換樹脂51を用いた陽イオン交換樹脂濃縮回収装置50によって構成される。図では2塔の陽イオン交換樹脂濃縮回収装置50が図示してある。

【0058】

各陽イオン交換樹脂濃縮回収装置50下部には多段型 Li 同位体分離濃縮装置200で

50

回収された⁶Li濃縮溶液38が配管52を介して導入される。濃縮⁶Li成分は陽イオン交換樹脂51に吸着される。吸着された⁶Li成分は配管54を介して導入される陽イオン交換樹脂溶離のための再生液53としての塩酸溶液によって脱着され、陽イオン交換樹脂濃縮回収装置50上部から⁶Li高濃縮回収液56として回収される。

【0059】

⁶Li高濃縮回収液56は配管55を介して電解透析⁶LiOH回収系302に導かれる。

【0060】

陽イオン交換樹脂濃縮回収装置50から排出される樹脂再生廃液57は配管57を介して回収され、図におけるLiCl溶液31あるいは陽イオン交換樹脂溶離用の再生液53として再利用される。

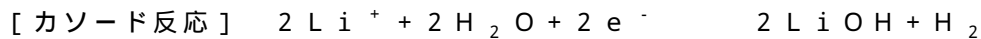
10

【0061】

電解透析⁶LiOH回収系302は電解透析回収装置60によって構成される。電解透析濃縮回収装置60としては周知の電解透析装置が採用される。

【0062】

電解透析濃縮回収装置60において、Aには陰イオン透析膜が使用され、Kには陽イオン透析膜が使用される。電解透析装置60のカソード反応及びアノード反応は次のようになる。



20

⁶LiOH回収液61は配管62から回収される。

【0063】

電解透析濃縮回収装置60において、共存する塩素イオンを除去回収し、目的とする高濃度LiOHを回収する。この高濃度LiOH溶液を加熱して水分を除去し乾燥することで、目的とするLiOH・H₂O粉末65を得る。この濃縮LiOH・H₂Oは、⁶Liの濃縮された⁶LiOH・H₂Oあるいは⁷Liの濃縮された⁷LiOH・H₂Oとなる。

【0064】

電解透析濃縮回収装置60において、陰イオン透析膜で透析反応によって生成された塩素イオンは塩酸63に変換されて、配管64を介して陽イオン交換樹脂溶離、用の再生液53として回収される。

30

【0065】

濃縮⁶LiOH回収液61は乾燥処理されて濃縮⁶LiOH・H₂Oの粉末65とされる。これらの系統において、各溶液についてLi濃度及び⁶Li/⁷Li比分析43-49がなされる。

【0066】

原料となるリチウム天然同位体比の塩化リチウムLiClの水溶液を多段型Li同位体分離濃縮装置200の多段に構成された単セルに導入し、各セルで⁶Liと⁷Liを分離することで、⁶Liが濃縮した⁷Li減損流と⁶Liが減損した⁷Li濃縮流が得られる。多段の単セルで所定の濃縮⁶Li水溶液を得た後、陽イオン交換樹脂で⁶Li濃縮Li成分を捕集した後、その捕集した⁶Li濃縮Li成分を塩酸などで溶離して高濃縮⁶Li濃縮Li成分を得る。さらに、この高濃縮された⁶Li濃縮Li成分を電解透析法により、水酸化リチウム(LiOH)溶液と塩酸溶液に分解回収する。この結果、電解透析槽のカソード側に回収されるLiOH溶液は、⁶Li濃縮Li成分を含む。電解透析槽のアノード側には、電解透析処理によって塩酸が回収される。この回収塩酸は、前段の陽イオン交換樹脂で捕集した⁶Li濃縮Li成分の回収のための溶離液として再利用される。

40

【0067】

一方、⁶Liが減損して得られた⁷Li濃縮液から同様に陽イオン交換樹脂および電解透析法の適用によって濃縮⁷LiOH回収液、更には濃縮⁷LiOH、H₂Oの粉末を得る。

50

【0068】

このようにして、リチウム同位体分離濃縮装置100が、リチウムイオン選択的透過膜2とリチウム溶液槽3とが隣接するようにして多段に配置されて、 ${}^6\text{Li}$ 濃縮体あるいは ${}^7\text{Li}$ 濃縮体が生成させ、生成された ${}^6\text{Li}$ 濃縮体あるいは ${}^7\text{Li}$ 濃縮体から ${}^6\text{Li}$ または ${}^7\text{Li}$ を陽イオン交換樹脂51によって濃縮回収する陽イオン交換樹脂回収装置50および電解透析プロセスによって更に濃縮して回収する電解透析濃縮回収装置60を設けて、濃縮された ${}^6\text{Li}$ または ${}^7\text{Li}$ を回収する ${}^6\text{Li}$ または ${}^7\text{Li}$ 高濃縮回収システム300を構成する ${}^6\text{Li}$ または ${}^7\text{Li}$ 濃縮回収システム300により ${}^6\text{Li}$ 濃縮物または ${}^7\text{Li}$ 濃縮物が回収される。

【0069】

${}^6\text{Li}$ 分離濃縮液38のデータを示せば次の通りである。

【0070】

Li 天然同位体比 = ${}^6\text{Li}$ (7.59%) : ${}^7\text{Li}$ (92.41%)

単セルによる ${}^6\text{Li}$ 同位体分離係数 : 1.20 (${}^6\text{Li}$ 9.11%)

10段連続濃縮セルの場合の ${}^6\text{Li}$ 同位体分離係数 : 6.19 (${}^6\text{Li}$ 47.0%)

${}^6\text{Li}$ 分離濃縮液56のデータを示せば次の通りである。

【0071】

10段連続濃縮セルの場合の ${}^6\text{Li}$ 同位体(47.0%)の溶液中 Li 濃度(例えば0.2M/L)を10-25倍に増大して、2.0~5.0M/Lの高濃縮 Li 溶液を回収する。

【0072】

図10は、図9に示す ${}^6\text{Li}$ または ${}^7\text{Li}$ 高濃縮回収システムについてのシステムフローを示す。

【0073】

図10に示す例にあっては、透析法として電気透析法あるいは塩濃度勾配透析法を用いている。これらを併用してシステムフローを形成することもできる。

【0074】

以上のように構成される ${}^6\text{Li}$ または ${}^7\text{Li}$ (${}^6\text{Li}$ および ${}^7\text{Li}$ を含む。)高濃度回収システム300による ${}^6\text{Li}$ または ${}^7\text{Li}$ 高濃度回収法は、常温で同位体分離と濃縮運転が可能であり、消費電力が少なく、同位体分離係数が高く ${}^6\text{Li}$ 、 ${}^7\text{Li}$ の高濃縮回収ができる。

【0075】

本発明によれば、 Li 同位体の大量製造のためのスケールアップが容易なだけでなく、これまで唯一実用化されている水銀アマルガム法の同位体分離係数(約1.06)を超える分離係数を得ることができる。

【0076】

図11は、図7に示す $\text{K}^{\text{Li}}\text{-A}$ 複合隔膜方式電気透析セル200と図8に示す K^{Li} 隔膜方式電気透析セル200を用いて構成した Li 同位体分離カスケード400としてシステム化した例を示す。

【0077】

図11において、 Li 同位体分離カスケード400は、 ${}^6\text{Li}$ の1段濃縮および2段濃縮に $\text{K}^{\text{Li}}\text{-A}$ 複合隔膜方式電気透析セル200を用い、本例で最終段とされた多段濃縮に K^{Li} 隔膜方式電気透析セル200を用いている。それぞれの電気透析セルについては、図7および図8に示して説明してあるので、内部詳細説明は割愛し、接続関係について説明する。本例にあっては、1段濃縮に3つの、そして2段濃縮に2つの $\text{K}^{\text{Li}}\text{-A}$ 複合隔膜方式電気透析セル200を用いているが、これらの数には限定されない。いずれにしても段数が上るに従って用いられる電気透析セル200数が溶液量との関係で減少する。1段濃縮で得られた1段濃縮 ${}^6\text{Li}$ 401は2つに分岐されて、2段目の $\text{K}^{\text{Li}}\text{-A}$ 複合隔膜方式電気透析セル200の LiCl 溶液(${}^6\text{Li}$ 濃縮側)とされてリチウム溶液槽3に導入され、(1段濃縮 ${}^6\text{Li}$ 402は合流または分岐されて2段目の $\text{K}^{\text{Li}}\text{-A}$ 複合隔

10

20

30

40

50

膜方式電気透析セル200のLiCl溶液(⁶Li濃縮、⁷Li脱塩側)とされて⁶Li分離濃縮槽4に導入される。排出された⁷Liについては⁷Li回収系403で回収される。

【0078】

同様にして2段濃縮で得られた2段濃縮404は、混合または分岐されてそれぞれ3段目のK^{Li}隔膜方式電気透析セル200のLiCl溶液とされてリチウム溶液槽3に導入されて⁶Li濃縮液4(⁶Li濃縮、⁷Li脱塩側)を得る。この2-3段目の⁶Li減損液(⁶Li脱塩、⁷Li濃縮側)は⁶Li回収系405、407として別系のK^{Li}-A複合隔膜方式電気透析セル200、あるいは1-2段目の⁶Li分離濃縮液3に導入され再度⁶Li回収がなされる。

このようにして、カスケード処理されて最終段から⁶Li高濃縮液406が回収される。

この例は⁶Liの回収について示したが、⁷Liについても同様のカスケードで構成して回収することができる。

【0079】

本発明の応用性について記載すれば次のようである。

核融合の実現に寄与

本発明の高い効率の濃縮⁶Li製造法は、核融合炉の燃料として必要なトリチウムの確保に寄与するため、核融合炉実現に向けて大きな課題を克服できる。

他の原子力分野への応用

他の原子力研究開発の分野においては、トリチウム同位体である⁷Liは、加圧水型原子力発電では水素イオンの濃縮を制御して構造材腐食を低減させるため⁷LiOHの形態で使われているが、Li同位体の熱中性子吸収断面積は⁶Liが940b、⁷Liが0.037bであるため、⁶Liの含有率が0.001%以下の⁷Li(濃縮度99.99%以上)を用いる必要があるがこれに対応することができる。

リチウム電池への応用

Li溶解液中の⁶Liは⁷Liより移動度が高いことから、⁶Liの多いLi溶解液中ではLiイオン伝導率の向上が見込まれる。この特性はLiイオン電池に生かすことができ、濃縮⁶Liを使用したLiイオン電池は天然Liを使用したこれまでのLiイオン電池の性能を凌ぐ強力Li電池の実現が見込める。

【図面の簡単な説明】

【0080】

【図1】本発明の原理を説明する図。

【図2】本発明に用いるリチウムイオン選択的透過膜構成の1例を示す図。

【図3】本発明の実施例による効果を示す図。

【図4】Li同位体分離試験結果を示す図。

【図5】Li同位体分離試験結果を示す図。

【図6】Li同位体分離試験結果を示す図。

【図7】本発明の実施例である多段型Li同位体分離濃縮装置の構成を示す図。

【図8】図7に示す多段型Li同位体分離濃縮装置の変形例を示す図。

【図9】本発明の実施例である⁶Liまたは⁷Li高濃縮回収システムを示す図。

【図10】⁶Liまたは⁷Li高濃縮回収システムのシステムフローの1例を示す図。

【図11】本発明の実施例であるLi同位体分離カスケードの1例を示す図。

【符号の説明】

【0081】

1...胴体、2...リチウムイオン選択的透過膜、3...リチウム溶液槽、4...⁶Li分離濃縮槽、5...アノード電極、6...カソード電極、7...⁶Li/⁷Li天然比溶液、9...⁶Li減損液、13...⁶Li濃縮液、26, 27...接続配管、50...陽イオン交換樹脂、51...陽イオン交換樹脂濃縮回収装置、60...電解透析濃縮回収装置、61...⁶LiOH回収液、100...リチウム同位体分離濃縮装置(単セル)、200...多段型電気透析セル構造

10

20

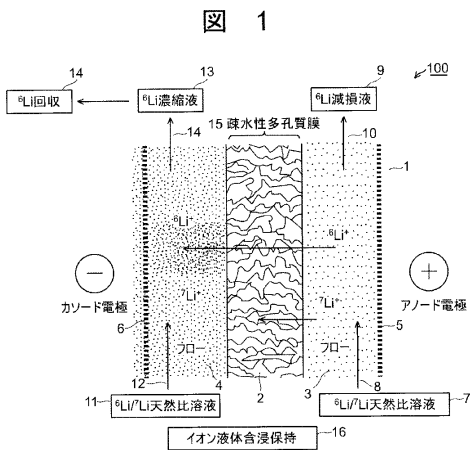
30

40

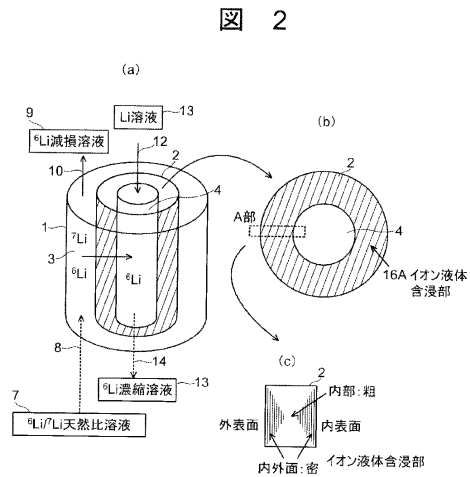
50

のLi同位体分離濃縮装置（多段型Li同位体分離濃縮装置、多段型セル）、300...⁶Li高濃縮回収システム（⁶Liまたは⁷Li高濃度回収システム）、301...イオン交換樹脂濃縮による濃縮⁶Li同位体回収系（濃縮⁶Liまたは⁷Li同位体回収系）、302...電解透析⁶LiOH回収系（電解透過⁶LiOHまたは⁷LiOH回収系）。

【図1】

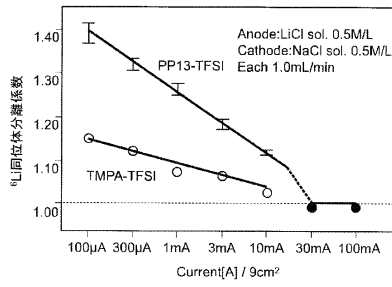


【図2】



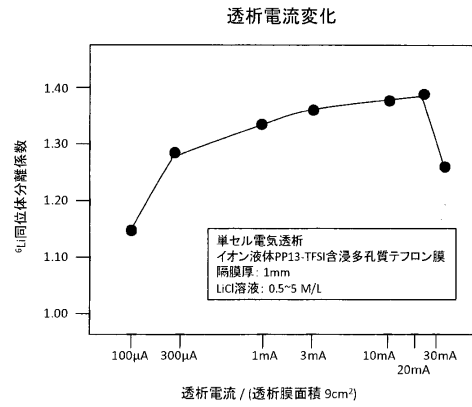
【 図 3 】

図 3



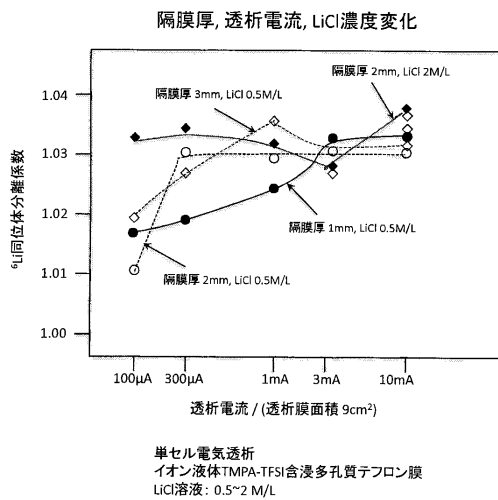
【 図 4 】

図 4



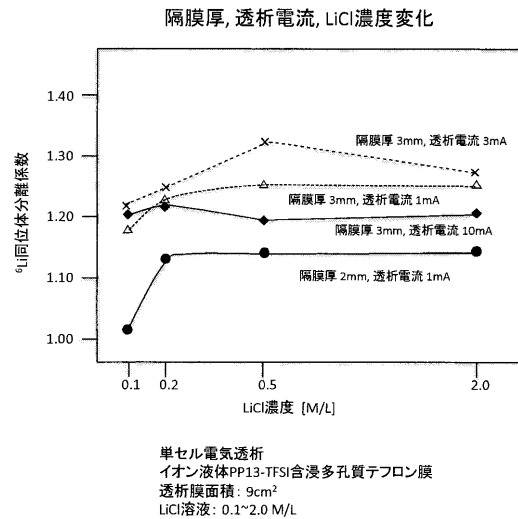
【 図 5 】

図 5



【 図 6 】

図 6



【図7】

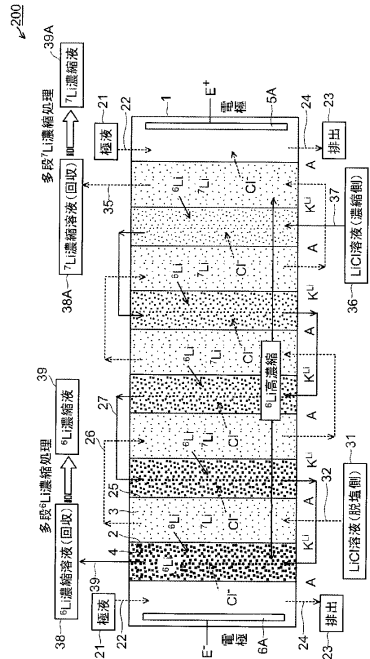


図 7

【図8】

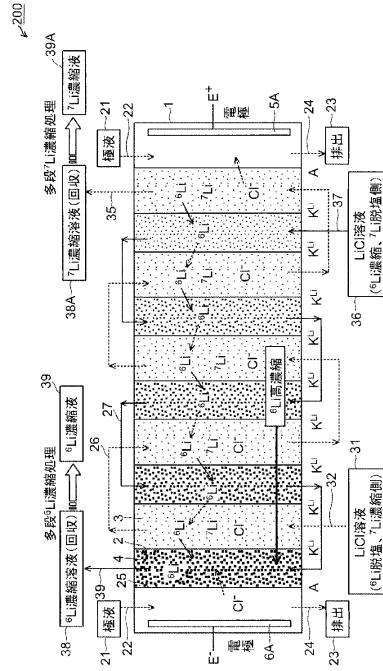


図 8

【図9】

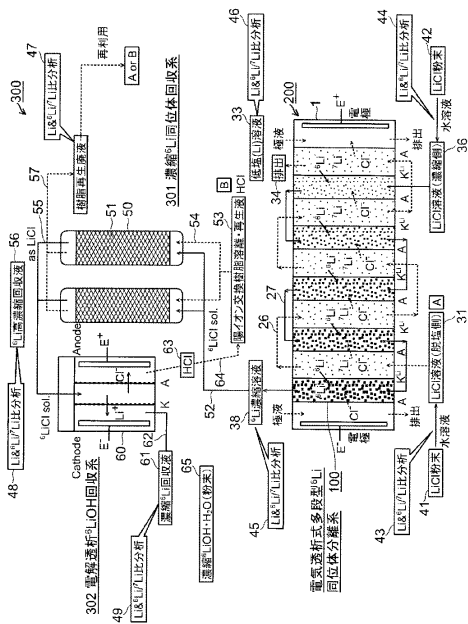


図 9

【図10】

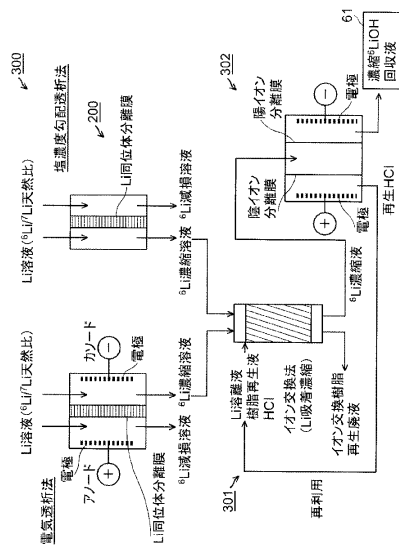


図 10

【 図 1 1 】

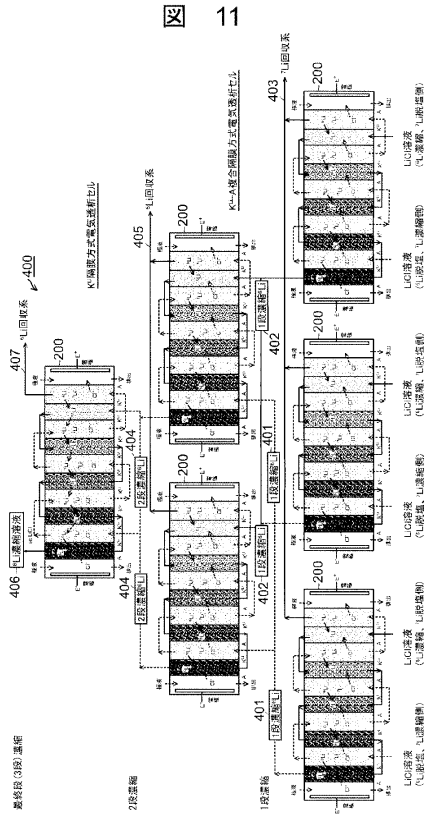


図 11

フロントページの続き

| | | | |
|----------------------|------------------|---------|-------|
| (51)Int.Cl. | | F I | |
| B 0 1 D 61/38 | (2006.01) | B 0 1 D | 61/24 |
| B 0 1 J 49/00 | (2006.01) | B 0 1 D | 61/38 |
| B 0 1 J 39/04 | (2006.01) | B 0 1 J | 49/00 |
| | | B 0 1 J | 39/04 |
| | | | F |
| | | | J |

| | | |
|---------|------------------|---------|
| (72)発明者 | 蓼沼 克嘉 | |
| | 茨城県水戸市堀町 1 0 4 4 | 株式会社化研内 |
| (72)発明者 | 根本 忠洋 | |
| | 茨城県水戸市堀町 1 0 4 4 | 株式会社化研内 |
| (72)発明者 | 中野 菜都子 | |
| | 茨城県水戸市堀町 1 0 4 4 | 株式会社化研内 |

審査官 岡谷 祐哉

(56)参考文献 特開昭53-071796(JP,A)
 特開平10-113541(JP,A)
 特開2002-079059(JP,A)
 特開2005-254230(JP,A)
 特開平11-019478(JP,A)
 特開2006-185913(JP,A)

(58)調査した分野(Int.Cl., DB名)
 B 0 1 D 5 3 / 2 2
 B 0 1 D 5 9 / 0 0 - 5 9 / 5 0
 B 0 1 D 6 1 / 0 0 - 7 1 / 8 2
 C 0 2 F 1 / 4 4