

(19) 日本国特許庁 (JP)

(12) 特 許 公 報 (B2)

(11) 特許番号

特許第6258356号  
(P6258356)

(45) 発行日 平成30年1月17日 (2018. 1. 17)

(24) 登録日 平成29年12月15日 (2017. 12. 15)

(51) Int. Cl. F I  
B O 1 D 53/22 (2006. 01) B O 1 D 53/22  
B O 1 D 63/02 (2006. 01) B O 1 D 63/02  
B 6 4 D 37/32 (2006. 01) B 6 4 D 37/32

請求項の数 13 (全 18 頁)

(21) 出願番号 特願2015-558005 (P2015-558005)  
(86) (22) 出願日 平成26年1月7日 (2014. 1. 7)  
(65) 公表番号 特表2016-513010 (P2016-513010A)  
(43) 公表日 平成28年5月12日 (2016. 5. 12)  
(86) 国際出願番号 PCT/US2014/010523  
(87) 国際公開番号 W02014/130166  
(87) 国際公開日 平成26年8月28日 (2014. 8. 28)  
審査請求日 平成29年1月5日 (2017. 1. 5)  
(31) 優先権主張番号 13/770, 146  
(32) 優先日 平成25年2月19日 (2013. 2. 19)  
(33) 優先権主張国 米国 (US)

(73) 特許権者 500520743  
ザ・ボーイング・カンパニー  
The Boeing Company  
アメリカ合衆国、60606-2016  
イリノイ州、シカゴ、ノース・リバーサイド・プラザ、100  
(74) 代理人 110002077  
園田・小林特許業務法人  
(72) 発明者 カオ, トゥン キュー,  
アメリカ合衆国 ワシントン 98124  
-2207, シアトル, メール コー  
ド 42-32, ピー. オー. ボックス  
3707

審査官 富永 正史

最終頁に続く

(54) 【発明の名称】 カウンターフローガス分離モジュール及び方法

(57) 【特許請求の範囲】

【請求項 1】

航空機燃料タンク可燃性低減システムのためのガス分離モジュールであって、  
酸素ガス及び窒素ガスを含む空気供給物の注入を可能にする供給ポート、前記酸素ガス  
の少なくとも一部を含む透過物の排出を可能にする透過ポート、及び前記空気供給物から  
前記酸素ガスの少なくとも一部を取り除いた結果としての窒素富化空気を含む不透過物の  
排出を可能にする不透過ポートを有するハウジング、  
供給端部及びプロダクト端部を有し、前記供給端部と前記プロダクト端部との間に不透過  
内側部と透過外側部を有する、前記ハウジングの内部のガス分離膜、及び  
前記ハウジングの内部にあり、前記ガス分離膜の前記プロダクト端部から前記供給端部  
へ一方向に延在し、且つ前記透過外側部との接触から分離される供給流路であって、前記  
ガス分離膜によって画定され、且つ前記不透過内側部との接触を可能にする前記ガス分離  
膜の前記供給端部から前記プロダクト端部まで延在する膜流路に対して対向し、前記供給  
流路と前記膜流路との間の熱交換を可能にする、供給流路  
を備える  
ガス分離モジュール。

【請求項 2】

前記ハウジングが、追加の供給ポート、追加の透過ポート、及び追加の不透過ポートか  
らなるグループから選択される少なくとも1つの追加のポートを備える、請求項 1 に記載  
のモジュール。

## 【請求項 3】

前記ハウジングが、内側シェル及び外側シェルを備え、前記ガス分離膜が前記内側シェルの内部にあり、前記内側シェルと前記外側シェルとの間の通路が前記供給流路の少なくとも一部を画定し、前記通路が、前記供給ポートと流体連通する第 1 端部、及び前記ガス分離膜の前記供給端部と流体連通する第 2 端部を有し、前記内側シェルが、前記ガス分離膜の前記透過外側部との接触から前記供給流路を分離する、請求項 1 又は 2 に記載のモジュール。

## 【請求項 4】

前記供給流路又は前記膜流路又はその両方が、複数の分離された流路を備える、請求項 1 から 3 のいずれか一項に記載のモジュール。

10

## 【請求項 5】

前記供給流路が、前記ガス分離膜のための少なくとも 1 つの担体によって部分的に画定され、前記少なくとも 1 つの担体が、中空担体及び多孔質担体からなるグループから選択される、請求項 1 から 4 のいずれか一項に記載のモジュール。

## 【請求項 6】

前記ガス分離膜が複数の中空繊維膜を備え、前記ガス分離モジュールが、

前記複数の中空繊維膜の前記供給端部を固定し、且つ前記空気供給物と前記複数の中空繊維膜の前記透過外側部との分離を可能にする前記ハウジングの内部の供給チューブシート、及び

前記複数の中空繊維膜の前記プロダクト端部を固定し、且つ前記複数の中空繊維膜の前記透過外側部と前記不透過物との分離を可能にする前記ハウジングの内部のプロダクトチューブシートを更に備え、前記供給流路が、前記複数の中空繊維膜の間に延在するが、前記透過外側部との接触から分離され、前記供給流路が、前記複数の中空繊維膜の間に延在するコンジットであって、前記プロダクトチューブシートによって固定される第 1 端部を有し、且つ前記供給チューブシートによって固定される第 2 端部を有するコンジットによって部分的に画定され、前記第 1 端部が前記供給ポートと流体連通し、前記コンジットが前記供給流路を前記複数の中空繊維膜の前記透過外側部との接触から分離し、前記第 2 端部が前記複数の中空繊維膜の前記供給端部と流体連通する、請求項 1 から 5 のいずれか一項に記載のモジュール。

20

## 【請求項 7】

ガス分離方法であって、

ハウジング及び前記ハウジングの内部のガス分離膜を含む、航空機燃料タンク可燃性低減システムのためのガス分離モジュールを使用することであって、前記ガス分離膜が、供給端部及びプロダクト端部を有し、前記供給端部と前記プロダクト端部との間に不透過内側部と透過外側部を有する、使用すること、

前記ハウジング内へ空気供給物を供給することであって、前記空気供給物が、酸素ガス及び窒素ガスを含む、供給すること、

前記ガス分離膜の前記プロダクト端部から前記供給端部へ一方向に、前記ハウジングの内部の供給流路に沿って前記空気供給物を流すことであって、前記空気供給物が前記透過外側部との接触から分離される、流すこと、

40

前記供給流路の後、前記ガス分離膜の前記供給端部から前記プロダクト端部まで、前記ガス分離膜によって画定される膜流路に沿って前記空気供給物を流すことであって、前記供給流路と前記膜流路との間で熱交換が可能になるように、前記供給流路が前記膜流路に対して対向する、流すこと、

前記不透過内側部を前記膜流路内の前記空気供給物と接触させること、前記空気供給物からの前記酸素ガスの少なくとも一部を前記ガス分離膜を通して前記透過外側部へと透過させること、及び前記空気供給物からの前記酸素ガスの少なくとも一部を取り除いた結果として、前記窒素ガス内で富化される不透過物を生成すること、並びに

前記ガス分離膜の前記プロダクト端部の温度を、前記供給端部の温度と華氏 10 度以内になるように確立すること

50

を含む、ガス分離方法。

【請求項 8】

前記方法が、

室素富化空気を含む前記不透過物を前記航空機に搭載される燃料タンクに供給することを更に含む、請求項 7 に記載の方法。

【請求項 9】

前記ガス分離モジュールに対する構成を提供すること、1 つ又は複数のプロセス条件を選択すること、及び結果として、ガス分離のエンタルピーに起因する前記ガス分離膜内の温度低下の少なくとも一部を補うことを更に含む、請求項 7 又は 8 に記載の方法。

【請求項 10】

前記ハウジングが内側シェル及び外側シェルを備え、前記ガス分離膜が前記内側シェルの内部にあり、前記ガス供給物を前記供給流路に沿って流すことが、ガス供給物を前記内側シェルと前記外側シェルとの間の通路に沿って流すことを含み、前記ガス供給物を前記供給流路に沿って流すこと、又は前記ガス供給物を前記膜流路に沿って流すこと、又はその両方が、前記ガス供給物を複数の分離された流路に沿って流すことを含む、請求項 7 から 9 のいずれか一項に記載の方法。

【請求項 11】

前記ガス分離膜が複数の中空繊維膜を備え、前記ガス分離モジュールが、前記複数の中空繊維膜の前記供給端部を固定する前記ハウジングの内部の供給チューブシート、及び前記複数の中空繊維膜の前記プロダクト端部を固定する前記ハウジングの内部のプロダクトチューブシートを備え、前記方法が、

前記供給チューブシートで前記ガス供給物と前記複数の中空繊維膜の前記透過外側部を分離すること、及び

前記プロダクトチューブシートで前記複数の中空繊維膜の前記透過外側部と前記不透過物を分離することを更に含み、前記供給流路が前記複数の中空繊維膜の間を延在し、前記方法が、前記供給流路を前記透過外側部との接触から分離することを更に含む、請求項 7 から 10 のいずれか一項に記載の方法。

【請求項 12】

前記ガス分離モジュールが、

前記ハウジングに設けられた、前記空気供給物の注入を可能にする供給ポート、前記酸素ガスの少なくとも一部を含む透過物の排出を可能にする透過ポートであって、前記膜流路の方向と交差する方向に延在する透過ポート、及び前記空気供給物から前記酸素ガスの少なくとも一部を取り除いた結果としての室素富化空気を含む不透過物の排出を可能にする不透過ポート、をさらに備え、

前記方法が、

前記空気供給物を前記供給流路に沿って流した後、前記空気供給物をヘッドに流し込ませ、その後前記空気供給物を前記膜流路に流すことを更に含む、

請求項 7 から 11 のいずれか一項に記載の方法。

【請求項 13】

請求項 1 乃至 6 のいずれかに記載のガス分離モジュールを含む航空機燃料タンク可燃性低減システムであって、

前記システムが、

前記供給ポートへの空気の供給源、及び

室素富化空気を含む前記不透過物を受け入れるために航空機に搭載される燃料タンクを更に備える、システム。

【発明の詳細な説明】

【技術分野】

【0001】

本明細書のデバイス及び方法は、航空機燃料タンク可燃性低減システム内のモジュールを含むガス分離モジュールに関連する。

10

20

30

40

50

## 【背景技術】

## 【0002】

既知の空気分離モジュール ( A S M ) は、航空機燃料タンク可燃性低減システムにおいて見出される。 A S M は、空気から幾らかの酸素を取り除き、窒素富化空気 ( n i t r o g e n - e n r i c h e d a i r : N E A ) を生成する。窒素富化空気は、次いで、蒸発燃料 ( 燃料蒸気など ) を含むことが多いタンク内の領域である燃料タンクのアレージ ( u l l a g e ) 内に流れ込む。 N E A は、燃料タンクのアレージの可燃性を低減させることができる。連邦航空局 ( F A A ) の規制では、新たな輸送機及び運航中の輸送機が航空機燃料タンクの安全性を高めるためのシステムを備えることが要求されている。残念なことに、 A S M によって航空機の重量が増す。したがって、空気分離モジュールの重量を低減させることが望ましい。

10

## 【発明の概要】

## 【0003】

ガス分離方法は、ハウジング及びハウジングの内部のガス分離膜を含むガス分離モジュールを使用することを含む。ガス分離膜は、供給端部及びプロダクト端部を有し、供給端部とプロダクト端部との間に不透過内側部 ( r e t e n t a t e i n t e r i o r s i d e ) と透過外側部 ( p e r m e a t e e x t e r i o r s i d e ) を有する。この方法は、ハウジング内へガス供給物を供給することを含み、ガス供給物は、第1ガス及び異なる第2ガスを含む。ガス供給物は、ガス分離膜のプロダクト端部から供給端部へ一方向に、ハウジングの内部の供給流路に沿って流れる。ガス供給物は、透過外側部との接触から分離される。

20

## 【0004】

供給流路の後、ガス供給物は、ガス分離膜の供給端部からプロダクト端部まで、ガス分離膜によって画定される膜流路に沿って流れる。供給流路は、膜流路に対して対向する。この方法は、不透過内側部を膜流路内のガス供給物と接触させること、ガス供給物からの第1ガスの少なくとも一部をガス分離膜を通して透過外側部へと透過させること、及びガス供給物からの第1ガスの少なくとも一部を取り除いた結果として、第2ガス内で富化される不透過物 ( r e t e n t a t e ) を生成することを更に含む。

## 【0005】

例として、この方法は、膜流路に対して対向する供給流路によって可能にされるように、供給流路と膜流路との間で熱を交換することを含んでもよく、結果として、ガス分離モジュールの分離の効率性が向上する。この方法は、ガス分離モジュールに対する構成を提供すること、1つ又は複数のプロセス条件を選択すること、及び結果として、ガス分離のエンタルピーに起因するガス分離膜内の温度低下の少なくとも一部を補うことを更に含んでもよい。ガス分離膜のプロダクト端部の温度は、ガス分離膜の供給端部の温度の華氏10度内で確立されてもよい。

30

## 【0006】

ガス分離モジュールは、ガス供給物の注入を可能にする供給ポート、透過物 ( p e r m e a t e ) の排出を可能にする透過ポート、及び不透過物の排出を可能にする不透過ポートを有するハウジングを含む。このモジュールは、ハウジングの内部のガス分離膜を含み、ガス分離膜は、供給端部及びプロダクト端部を有し、供給端部とプロダクト端部との間に不透過内側部と透過外側部を有する。供給流路は、ハウジングの内部にあり、ガス分離膜のプロダクト端部から供給端部へ一方向に延在し、且つ透過外側部との接触から分離される。供給流路は膜流路に対して対向する。膜流路は、ガス分離膜によって画定され、不透過内側部との接触を可能にするガス分離膜の供給端部からプロダクト端部まで延在する。

40

## 【0007】

上述の特徴、機能及び利点は、様々な実施形態において独立に実現することが可能であり、又は別の実施形態において組み合わせることも可能である。これらの別の実施形態は、以下の説明及び添付図面を参照して理解することができる。

50

## 【図面の簡単な説明】

## 【0008】

幾つかのデバイス及び方法が、以下の添付図面を参照して以下で説明される。

## 【0009】

【図1A】1つの構成によるカウンターフィードガス分離モジュール(counter-feed gas separation module)の断面図である。

【図1B】1つの構成によるカウンターフィードガス分離モジュールの断面図である。

【図2A】1つの構成によるカウンターフィードガス分離モジュールの断面図である。

【図2B】1つの構成によるカウンターフィードガス分離モジュールの断面図である。

【図3A】1つの構成によるカウンターフィードガス分離モジュールの断面図である。

【図3B】1つの構成によるカウンターフィードガス分離モジュールの断面図である。

【図4A】1つの構成によるカウンターフィードガス分離モジュールの断面図である。

【図4B】1つの構成によるカウンターフィードガス分離モジュールの断面図である。

【図4C】1つの構成によるカウンターフィードガス分離モジュールの断面図である。

【図5】先行技術のガス分離モジュールの等角図である。

【図6】先行技術のガス分離モジュールの近接図である。

【図7】燃料タンク可燃性低減システムを示す。

## 【0010】

幾つかの既存のガス分離モジュールは、中空繊維膜(HFM)を使用する。HFMは、異なる材料の薄膜又は上の表皮を担持する透過性の多孔質材料の繊維壁を含んでもよく、ガス分離工程において選択性をもたらす。このようなHFMは、含まれている種々の材料を考慮して、複合膜と呼ばれる。複合体ではないHFMは、多孔性担体と同じ材料を使用する表皮を含んでもよく、HFMの厚みにわたる種々の輸送性を考慮して、非対称膜と呼ばれてもよい。中空繊維膜に注目するのは、ガス分離工程のためであるが、他の種類のガス分離膜を本明細書のデバイス及び方法に対して使用することができる。

## 【0011】

ガス分離モジュールが作動する間、ガス供給物が繊維の供給端部に入り、選択されたガスが繊維壁を通して拡散し、透過物が生成される。滞留ガスが中空繊維を下降してプロダクト端部に至り、不透過物として排出される。中空繊維膜の両端部が、繊維を固定するために樹脂でポッティングされてもよい。繊維の端部を固定するポッティングされた樹脂は、各端部でチューブシートを形成し、それにより透過物からガス供給物と不透過物が分離される。繊維とチューブシートの組み合わせにより、モジュールを形成するためにシェル内に挿入されうる要素が形成される。要素を「カートリッジ」と呼び、シェルを「キャニスタ」と呼ぶ場合がある。しかしながら、本明細書では、「要素」及び「シェル」の意味は、「カートリッジ」及び「キャニスタ」のそれぞれの通常の意味に限定されない。一般的に、ポッティングされた樹脂は、チューブ状のシェルの内部に適合されるそれぞれの繊維端部の周りの円周部を備えるプラグを形成する。それでも、本明細書の構成は、チューブシート及びシェルの更なる形状を含む。

## 【0012】

燃料タンク可燃性低減システムなど、ガス分離モジュールが使用される幾つかの適用例では、ガス供給物が高温で供給され得る。空気から酸素を分離することについて、及び他のガスのペアについて、ガス供給物の温度上昇により、分離の効率性が向上することがある。有利には、ただちに利用可能なガス源が、関連しないプロセスの副産物として加熱ガスを供給することがある。航空機においては、エンジン抽気は、空気分離モジュールへのガス供給物として周知のソースであり、華氏160度から華氏300度で空気分離モジュールに達することが多い。

## 【0013】

図5及び図6は、要素520が設置されるシェル502を含む周知のガス分離モジュール500を示す。供給ポート506は、ガス供給物508の流入を可能にし、それによりチューブシート522に接触し、担体524の周りに組み立てられた繊維518に流入す

10

20

30

40

50

る。チューブシート 5 2 2 の周りのリム 5 0 4 は、シェル 5 0 2 の内部のチューブシート 5 2 2 を密封するために提供される。結果として、ガス供給物 5 0 8 が、個別の繊維 5 1 8 (図 6 に図示) に流入して透過物 5 1 6 が生成される。透過物 5 1 6 は、個別の繊維 5 1 8 の壁を通過する。不透過物 5 1 2 は、別のチューブシート (図 5 には図示されていない) で個別の繊維 5 1 8 から流出し、不透過ポート 5 1 0 を流通する。各繊維 5 1 8 からの透過物 5 1 6 は、チューブシート 5 2 2 と他のチューブシートとの間で集積し、透過ポート 5 1 4 を流通する。

【 0 0 1 4 】

図 5 及び図 6 で図示される周知の貫流設計において、ガス供給物 5 0 8 がチューブシート 5 2 2 から他のチューブシート (図示せず) へ下流するにつれて、繊維 5 1 8 に沿った温度は低下する。温度プロファイルは、ガス供給物 5 0 8 の流量に左右されることがあり、チューブシート 5 2 2 から他のチューブシートへ、華氏 5 0 度まで低下、更に華氏 7 0 まで低下し得る。冷却は、ガス分離のエンタルピーに部分的に起因することがある。ガス分離のエンタルピーは、透過物 5 1 6 及び不透過物 5 1 2 を生成するために繊維 5 1 8 の膜を通して選択的に透過する 1 つのガスに関連づけられる。更に、冷却は、ガス供給物 5 0 8 が繊維 5 1 8 の長さに沿って下流する際の圧力低下に部分的に起因することがある。膜を通じたガス分離の効率性が温度の低下と共に減少するため、繊維 5 1 8 に沿って低下する温度プロファイルによって、繊維 5 1 8 に沿った分離の効率性が同様に減少し、分離の効率性の関連する減少プロファイルが生じる。

【 0 0 1 5 】

期待される分離の効率性は、ガス分離モジュールの大きさの調整の 1 つの要因を表す。分離の効率性が減少するにつれて、効率性の減少をよそに適切な量の不透過物の流れを提供するために、モジュールの大きさ、ひいてはモジュールの重量が大きくなることがある。結果として、分離の効率性を増大させることにより、ガス分離モジュールの重量を減少させる機会が生じる。ガス分離モジュールによって生成される不透過物の量は、上述ほど著しく低下しない、繊維 5 1 8 に沿った温度プロファイルを確立することによって増大することができる。温度の低下が減少するとき、つまり、他のチューブシート (図示せず) の下流の温度が、チューブシート 5 2 2 の温度により近い温度まで増大するとき、ガス分離モジュールの分離の全体的な効率性は増大し得る。

【 0 0 1 6 】

ガス分離の効率性を増大させる 1 つの可能性は、ガス供給物とガス分離膜との間の熱を交換することを含む。ガス分離方法は、ハウジング及びハウジングの内部のガス分離膜を含むガス分離モジュールを使用することを含む。ガス分離膜は、供給端部及びプロダクト端部を有し、供給端部とプロダクト端部との間に不透過内側部と透過外側部を有する。この方法は、ハウジング内へガス供給物を供給することを含み、ガス供給物は、第 1 ガス及び異なる第 2 ガスを含む。ガス供給物は、ガス分離膜のプロダクト端部から供給端部へ一方向に、ハウジングの内部の供給流路に沿って流れる。ガス供給物は、透過外側部との接触から分離される。

【 0 0 1 7 】

供給流路の後、ガス供給物は、ガス分離膜の供給端部からプロダクト端部まで、ガス分離膜によって画定される膜流路に沿って流れる。供給流路は、膜流路に対して対向する。この方法は、不透過内側部を膜流路内のガス供給物と接触させること、ガス供給物からの第 1 ガスの少なくとも一部をガス分離膜を通して透過外側部へと透過させること、及びガス供給物からの第 1 ガスの少なくとも一部を取り除いた結果として、第 2 ガス内で富化される不透過物を生成することを更に含む。

【 0 0 1 8 】

例として、ガス分離モジュールは、航空機燃料タンク可燃性低減システムに含まれる空気分離モジュールであってもよい。それゆえ、ガス供給物は、空気供給物であり、第 1 ガスは酸素であり、第 2 ガスは窒素である。結果として、この方法は、航空機に搭載されている燃料タンクに窒素富化空気を含む不透過物を供給することを更に含んでもよい。

10

20

30

40

50

## 【 0 0 1 9 】

この方法は、膜流路に対して対向する供給流路によって可能にされるように、供給流路と膜流路との間で熱を交換することを更に含んでもよい。熱交換の効率性を増大させるための熱流体と低温流体との間の向流伝熱の概念及び利点は、向流熱交換器と関連して知られている。しかしながら、シェルアンドチューブ形熱交換器などの向流熱交換器においては、熱流体が異なる低温流体を含むチューブと接触し、低温流体を加熱する。

## 【 0 0 2 0 】

それとは対照的に、本発明の方法は、熱流体（ガス供給物）を含み、この熱流体は、モジュールの内部の処理によって引き起こされる内部冷却を弱めるために、ガス分離モジュールの内部の同じ流体の下流の流れを加熱する。更に、対照的には、ガス供給物は、ガス分離膜の透過外側部との接触から分離される。したがって、熱流体（ガス供給物）は、低温流体を含むチューブ（ガス分離膜）と接触しない。

10

## 【 0 0 2 1 】

この方法は、ガス分離膜の供給端部の温度の華氏 10 度内のガス分離膜のプロダクト端部の温度を確立することを含んでもよい。流量が増大するにつれて、供給端部の温度により近づくためにプロダクト端部の温度は上昇し得る。結果として、この方法は、ガス分離モジュールのための構成を提供すること、1つ又は複数のプロセス条件（流量など）を選択すること、及び結果として、ガス分離のエンタルピーに起因するガス分離膜内の温度低下の少なくとも一部を補うことを更に含んでもよい。

## 【 0 0 2 2 】

20

膜流路に対して対向する供給流路を使用することによって、広範囲のガス供給物の流量に対してプロダクト端部の温度を上昇させることができる。プロダクト端部の温度が上昇したとしても、より低い流量においては、膜に沿った温度プロファイルは、より高い流量における温度プロファイルに比較して、均一性がより低い場合がある。より低い流量によって、プロダクト端部における温度上昇に続き、供給端部とプロダクト端部との間の温度低下が加速し得る。より高い流量によって、供給端部とプロダクト端部との間の温度低下が減少することがあり、それにより温度の均一性が増す。上昇温度が1つ又は複数の膜に沿って確立され得るため、分離の効率性はより高い流量において更に向上し得る。

## 【 0 0 2 3 】

ハウジングは、内側シェル及び外側シェルを備えてもよく、ガス分離膜は、内側シェルの内部にあってもよく、ガス供給物を供給流路に沿って流すことは、内側シェルと外側シェルとの間の通路に沿ってガス供給物を流すことを含んでもよい。ガス供給物を供給流路に沿って流すこと、又はガス供給物を膜流路に沿って流すこと、又はその両方は、ガス供給物を複数の分離された流路に沿って流すことを含んでもよい。

30

## 【 0 0 2 4 】

ガス分離膜は、複数の中空繊維膜を含んでもよく、ガス分離モジュールは、繊維の供給端部を固定するハウジングの内部の供給チューブシート、及び繊維のプロダクト端部を固定するハウジングの内部のプロダクトチューブシートを含んでもよい。結果として、この方法は、供給チューブシートでガス供給物と繊維の透過外側部を分離すること、及びプロダクトチューブシートで繊維の透過外側部と不透過物を分離することを更に含んでもよい。更に、供給流路は、繊維の間を延在してもよく、この方法は、供給流路を透過外側部との接触から分離することを更に含んでもよい。

40

## 【 0 0 2 5 】

図 1 A 及び図 1 B は、本明細書に記載される方法を実施するのに使用され得るガス分離モジュール 100 を示す。ガス分離モジュール 100 は、ガス供給物 108 の注入を可能にする供給ポート 106 を有するシェル 102 を含む。ガス供給物 108 は、プロダクトチューブシート 126 から供給チューブシート 122 へ延在する担体 124 を通って流れる。ガス供給物 108 は、供給チューブシート 122 に関連付けられるヘッダ 104 に流れ込む。次いで、ガス供給物 108 は、供給チューブシート 122 において繊維 118 の供給端部に流れ込む。ガス分離モジュール 100 は、したがって、繊維 118 の間に供給

50

流路を設けるが、担体 1 2 4 によって繊維 1 1 8 の透過側部から分離されている。

【 0 0 2 6 】

繊維 1 1 8 とチューブシート 1 2 2 及び 1 2 6 は、組み合わせにより、シェル 1 0 2 の内部に要素 1 2 0 を形成する。ガス供給物 1 0 8 の選択されたガスは、繊維 1 1 8 を介して要素 1 2 0 を通って流れ、繊維 1 1 8 を通って透過し、透過物 1 1 6 を生成する。透過物 1 1 6 は、供給チューブシート 1 2 2 とプロダクトチューブシート 1 2 6 との間で集積し、透過ポート 1 1 4 を通って流出する。繊維 1 1 8 内に残留するガスは、プロダクトチューブシート 1 2 6 で繊維 1 1 8 のプロダクト端部から流出してヘッダ 1 2 8 に流入し、それにより不透過ポート 1 1 0 を通って流出する不透過物 1 1 2 が供給される。

【 0 0 2 7 】

ガス分離モジュール 1 0 0 には、繊維 1 1 8 によって画定され、且つこのような繊維の供給端部からプロダクト端部へ延在する膜流路が更に設けられることを理解されたい。結果として、図 1 A は、膜流路に対して対向する供給流路を示す。ガス分離モジュール 1 0 0 を通るガスの流れのカウンターフィード構成によって、供給流路と膜流路との間の熱交換が可能になる。結果として、繊維 1 1 8 のプロダクト端部の温度は、繊維 1 1 8 の供給端部の温度により近い温度まで上昇し得る。図 5 及び図 6 に示される周知の貫流設計における温度低下に比べて、繊維 1 1 8 に沿った温度低下は減少することがある。温度低下が減少したとき、ガス分離モジュール 1 0 0 の分離の全体的な効率性が向上する場合がある。更に、要素 1 2 0 の内部の温度プロファイルは、ガス供給物 1 0 8 の流量によって、更に分離の効率性の向上によって、均一性が増大し得る。

【 0 0 2 8 】

図 2 A 及び図 2 B は、本明細書に記載される方法を実施するのに更に使用され得るガス分離モジュール 2 0 0 を示す。ガス分離モジュール 2 0 0 は、ガス供給物 2 0 8 の注入を可能にする供給ポート 2 0 6 を有するシェル 2 3 2 を含む。ガス供給物 2 0 8 は、シェル 2 3 2 の内部のシェル 2 0 2 の周囲を流れ、シェル 2 3 2 とシェル 2 0 2 との間の通路 2 3 0 に流れ込む。スペーサ 2 3 6 (図 2 B) は、シェル 2 3 2 の内部のシェル 2 0 2 を担持し、シェル 2 0 2 又はその何らかの一部の長さに沿って延在してもよい。通路 2 3 0 を下流した後、ガス供給物 2 0 8 は、供給チューブシート 2 2 2 に関連付けられるヘッダ 2 0 4 に流れ込む。次いで、ガス供給物 2 0 8 は、供給チューブシート 2 2 2 において繊維 2 1 8 の供給端部に流れ込む。

【 0 0 2 9 】

担体 2 2 4 は、供給チューブシート 2 2 2、プロダクトチューブシート 2 2 6、及びそれらの間に延在する繊維 2 1 8 を含む要素 2 2 0 内に設けられる。ガス分離モジュール 2 0 0 には、したがって、シェル 2 0 2 によって繊維 2 1 8 の透過側部から分離される供給流路が設けられる。担体 2 2 4 は中空であるが、プラグ 2 3 4 が供給チューブシート 2 2 2 及びプロダクトチューブシート 2 2 6 に挿入され、それによりガスが担体 2 2 4 を通って流れることを防ぐ。担体 2 2 4 の中空性質により、ガス分離モジュール 2 0 0 の重量が減少し得る。

【 0 0 3 0 】

ガス供給物 2 0 8 の選択されたガスは、繊維 2 1 8 を介して要素 2 2 0 を通って流れ、繊維 2 1 8 を通って透過し、透過物 2 1 6 を生成する。透過物 2 1 6 は、供給チューブシート 2 2 2 とプロダクトチューブシート 2 2 6 との間で集積し、透過ポート 2 1 4 を通って流出する。繊維 2 1 8 内に残留するガスは、プロダクトチューブシート 2 2 6 で繊維 2 1 8 のプロダクト端部から流出してヘッダ 2 2 8 内で集積し、それにより不透過ポート 2 1 0 を通って流出する不透過物 2 1 2 が供給される。ガス分離モジュール 2 0 0 には、繊維 2 1 8 によって画定され、且つこのような繊維の供給端部からプロダクト端部へ延在する膜流路が更に設けられることを理解されたい。結果として、図 2 A は、膜流路に対して対向する供給流路を示す。カウンターフィード構成によって、供給流路と膜流路との間の熱交換が可能になる。

【 0 0 3 1 】



結果として、繊維 2 1 8 のプロダクト端部の温度は、繊維 2 1 8 の供給端部の温度により近い温度まで上昇し得る。図 5 及び図 6 に示される周知の貫流設計における温度低下に比べて、繊維 2 1 8 に沿った温度低下は減少することがある。温度低下が減少したとき、ガス分離モジュール 2 0 0 の分離の全体的な効率性が向上する場合がある。更に、要素 2 2 0 内の温度プロファイルは、ガス供給物 2 0 8 の流量によって、更に分離の効率性の向上によって、均一性が増大し得る。

#### 【 0 0 3 2 】

図 3 A 及び図 3 B は、ガス分離モジュール 1 0 0 及び 2 0 0 の特徴を組み合わせるガス分離モジュール 3 0 0 を示す。図 3 A 及び図 3 B のガス分離モジュール 3 0 0 は、本明細書に説明される方法を実施するために更に使用されることができる。ガス分離モジュール 3 0 0 は、ガス供給物 3 0 8 の注入を可能にする供給ポート 3 0 6 a を有するシェル 3 3 2 を含む。ガス供給物 3 0 8 は、シェル 3 3 2 の内部のシェル 3 0 2 の周囲を流れ、シェル 3 3 2 とシェル 3 0 2 との間の通路 3 3 0 に流れ込む。スペーサ 3 3 6 ( 図 3 B ) は、シェル 3 3 2 の内部のシェル 3 0 2 を担持し、シェル 3 0 2 又はその何らかの一部の長さに沿って延在してもよい。通路 3 3 0 を下流した後、ガス供給物 3 0 8 は、供給チューブシート 3 2 2 に関連付けられるヘッダ 3 0 4 に流れ込む。次いで、ガス供給物 3 0 8 は、供給チューブシート 3 2 2 において繊維 3 1 8 の供給端部に流れ込む。ガス分離モジュール 3 0 0 は、プロダクトチューブシート 3 2 6 から供給チューブシート 3 2 2 へ延在する担体 3 2 4 へのガス供給物 3 0 8 の注入を可能にする供給ポート 3 0 6 b を更に含む。担体 3 2 4 は、更に、ガス供給物 3 0 8 を受けるために、供給ポート 3 0 6 b と接続するか、或いは、供給ポート 3 0 6 b を一体に含み、ガス供給物 3 0 8 はヘッダ 3 0 4 に流れ込む。

#### 【 0 0 3 3 】

要素 3 2 0 は、供給チューブシート 3 2 2、プロダクトチューブシート 3 2 6、担体 3 2 4、及び繊維 3 1 8 を含む。ガス分離モジュール 3 0 0 には、したがって、シェル 3 0 2 によって繊維 3 1 8 の透過側部から分離される供給流路が設けられる。ガス分離モジュール 3 0 0 には、繊維 3 1 8 の間に供給流路が更に設けられる。供給流路は、担体 3 2 4 によって繊維 3 1 8 の透過側部から分離されている。

#### 【 0 0 3 4 】

ガス供給物 3 0 8 の選択されたガスは、繊維 3 1 8 を介して要素 3 2 0 を通って流れ、繊維 3 1 8 を通って透過し、透過物 3 1 6 を生成する。透過物 3 1 6 は、供給チューブシート 3 2 2 とプロダクトチューブシート 3 2 6 との間で集積し、透過ポート 3 1 4 を通って流出する。繊維 3 1 8 内に残留するガスは、プロダクトチューブシート 3 2 6 で繊維 3 1 8 のプロダクト端部から流出してヘッダ 3 2 8 内で集積し、それにより不透過ポート 3 1 0 を通って流出する不透過物 3 1 2 が供給される。ガス分離モジュール 3 0 0 には、繊維 3 1 8 によって画定され、且つこのような繊維の供給端部からプロダクト端部へ延在する膜流路が更に設けられることを理解されたい。結果として、図 3 A は、膜流路に対して対向する供給流路を示す。カウンターフィード構成によって、供給流路と膜流路との間の熱交換が可能になる。

#### 【 0 0 3 5 】

結果として、繊維 3 1 8 のプロダクト端部の温度は、繊維 3 1 8 の供給端部の温度により近い温度まで上昇し得る。図 5 及び図 6 に示される周知の貫流設計における温度低下に比べて、繊維 3 1 8 に沿った温度低下は減少することがある。温度低下が減少したとき、ガス分離モジュール 3 0 0 の分離の全体的な効率性が向上する場合がある。更に、要素 3 2 0 内の温度プロファイルは、ガス供給物 3 0 8 の流量によって、更に分離の効率性の向上によって、均一性が増大し得る。

#### 【 0 0 3 6 】

図 4 A、4 B、及び図 4 C は、本明細書に記載される方法を実施するのに使用され得るガス分離モジュール 4 0 0 を示す。ガス分離モジュール 4 0 0 は、シェル 4 0 2 と内部壁 4 3 6 の間のヘッダ 4 3 8 へのガス供給物 4 0 8 の注入を可能にする供給ポート 4 0 6 を

有するシェル 402 を含む。ガス供給物 408 は、プロダクトチューブシート 426 から供給チューブシート 422 へ延在する担体 424 を通って流れる。担体 424 は、ガス供給物 408 を受けるために壁 436 を通って更に延在し、ガス供給物 408 は、ヘッダ 438 から供給チューブシート 422 に関連付けられるヘッダ 404 に流れ込む。次いで、ガス供給物 408 は、供給チューブシート 422 において繊維 418 の供給端部に流れ込む。ガス分離モジュール 400 は、したがって、繊維 418 の間に供給流路を設けるが、担体 424 によって繊維 418 の透過側部から分離されている。

#### 【0037】

担体 424 に加えて、ガス分離モジュール 400 は、コンジット 444 を更に含む。ガス供給物 408 は、プロダクトチューブシート 426 から供給チューブシート 422 へ延在するコンジット 444 を通って流れる。コンジット 444 は、ガス供給物 408 を受けるために壁 436 を通って更に延在し、ガス供給物 408 は、ヘッダ 438 からヘッダ 404 に流れ込む。次いで、ガス供給物 408 は、繊維 418 の供給端部に流れ込む。ガス分離モジュール 400 は、したがって、繊維 418 の間に追加的な供給流路を設けるが、コンジット 444 によって繊維 418 の透過側部から分離されている。

#### 【0038】

繊維 418 とチューブシート 422 及び 426 は、組み合わせにより、シェル 402 の内部に要素 420 を形成する。ガス供給物 408 の選択されたガスは、繊維 418 を介して要素 420 を通って流れ、繊維 418 を通って透過し、透過物 416 を生成する。透過物 416 は、供給チューブシート 422 とプロダクトチューブシート 426 との間で集積し、透過ポート 414 を通って流出する。繊維 418 内に残留するガスは、プロダクトチューブシート 426 で繊維 418 のプロダクト端部から流出して、プロダクトチューブシート 426 と壁 436 の間のヘッダ 428 に流入し、それにより不透過ポート 410 を通って流出する不透過物 412 が供給される。

#### 【0039】

ガス分離モジュール 400 には、繊維 418 によって画定され、且つこのような繊維の供給端部からプロダクト端部へ延在する膜流路が更に設けられることを理解されたい。結果として、図 4A 及び図 4B は、膜流路に対して対向する供給流路を示す。ガス分離モジュール 400 を通るガスの流れのカウンターフィード構成によって、供給流路と膜流路との間の熱交換が可能になる。結果として、繊維 418 のプロダクト端部の温度は、繊維 418 の供給端部の温度により近い温度まで上昇し得る。図 5 及び図 6 に示される周知の貫流設計における温度低下に比べて、繊維 418 に沿った温度低下は減少することがある。温度低下が減少したとき、ガス分離モジュール 400 の分離の全体的な効率性が向上する場合がある。更に、要素 420 内の温度プロファイルは、ガス供給物 408 の流量によって、更に分離の効率性の向上によって、均一性が増大し得る。

#### 【0040】

コンジット 444 は、V 字型形状であるが、他の形状もあり得る。図 4C に示される 4 つのコンジット 444 は、それぞれ、プロダクトチューブシート 426 の外周においてアーク長を有する。このアーク長は、チューブシートの円周の約 2 % を包含し、合計で円周の 8 % を占める。コンジット 444 は、伝熱面積を可能にするために、チューブシート 422 及び 426 の半径の半分から約 3 分の 2 まで延在してもよい。コンジット 444 を担体 424 の周りに離間させることにより、ガス供給物 408 からの熱が、繊維 418 の間でより効率的に分配され得る。ガス分離モジュール用の設計は、幾つかの繊維 418 をコンジット 444 と交換したことに起因する要素 420 を通る流れの損失を考慮に入れる場合がある。流れの損失は、繊維 418 のプロダクト端部における温度上昇に起因する分離の効率性向上から生じる不透過物生成の増加に対して、バランスをとることができる。

#### 【0041】

ガス分離モジュールを形成するための周知の技法は、担体上に繊維材料を巻き付けることを含んでもよい。らせん状巻き付け及び斜め巻き付けを含む担体上に繊維材料を巻き付けるための周知の技法は、更にコンジットに繊維材料を巻き付けるか、又はコンジットが

10

20

30

40

50

挿入され得るところに間隙を残すことによって、任意のコンジットの収容のために使用されてもよい。斜めでもらせん状でもないストレート巻き付けの代替として、スロットを供給チューブシート及びプロダクトチューブシートに機械加工し、コンジットを繊維の間のスロットに挿入することができる。担体には繊維材料が巻き付けられることが多いが、担体を含まない周知のモジュールの設計が存在する。とは言っても、コンジットは、チューブシートに間隙を機械加工するか、又は他の技法を用いて間隙を残すことにより、後工程で挿入されてもよい。

#### 【 0 0 4 2 】

供給流路を設ける担体 1 2 4、3 2 4、及び 4 2 4、コンジット 4 4 4、及び通路 2 3 0 及び 3 3 0 は、図面では中空として示される。しかしながら、それらは、代わりに、部分的又は全体的に、多孔質材料を通してガスが流れることを可能にする多孔質材料で埋められてもよい。多孔質材料は、担体、コンジット、及び通路に構造的支持を提供することができる。低密度でオープンセルの金属発泡体が使用されてもよい。低密度の発泡体の例としては、8 ~ 15 ポンド毎立方フィート ( $1 \text{ lb} / \text{ft}^3$ ) など、 $15 \text{ lb} / \text{ft}^3$  未満の密度を有する発泡体が含まれる。金属発泡体の例としては、アルミニウム発泡体が含まれる。金属製ハニカムは、多孔質材料として使用されてもよく、最小限の圧力損失で構造的支持及び熱伝導強化をもたらす。金属製ハニカムは、 $3 \sim 6 \text{ lb} / \text{ft}^3$  の密度を有することができる。

#### 【 0 0 4 3 】

更に別のガス分離モジュールが、本明細書に記載の方法を実施するために使用され得ることを理解されたい。図面の中のガス分離モジュール 1 0 0、2 0 0、3 0 0、及び 4 0 0 は、円形の断面を有するが、それぞれのシェル及び要素については他の形状もあり得る。したがって、ガス分離モジュールは、ガス供給物の注入を可能にする供給ポート、透過物の排出を可能にする透過ポート、及び不透過物の排出を可能にする不透過ポートを有するハウジングを含む。このモジュールは、ハウジングの内部のガス分離膜を含み、ガス分離膜は、供給端部及びプロダクト端部を有し、供給端部とプロダクト端部との間に不透過内側部と透過外側部を有する。供給流路は、ハウジングの内部にあり、ガス分離膜のプロダクト端部から供給端部へ方向に延在し、且つ透過外側部との接触から分離される。供給流路は膜流路に対して対向する。膜流路は、ガス分離膜によって画定され、不透過内側部との接触を可能にするガス分離膜の供給端部からプロダクト端部まで延在する。

#### 【 0 0 4 4 】

例として、膜流路に対して対向する供給流路は、供給流路と膜流路との間の熱交換を可能にすることができる。ガス分離モジュールは、航空機燃料タンク可燃性低減システムに含まれる空気分離モジュールであってもよい。このシステムは、供給ポートへの空気の供給源、及び窒素富化空気を含む不透過物を受け入れるために航空機に搭載される燃料タンクを含んでもよい。

#### 【 0 0 4 5 】

ハウジングは、追加の供給ポート、追加の透過ポート、及び追加の不透過ポートからなるグループから選択される少なくとも 1 つの追加のポートを含んでもよい。ハウジングは、内側シェル及び外側シェルを含んでもよく、ガス分離膜は内側シェルの内部にあり、内側シェルと外側シェルとの間の通路は、供給流路の少なくとも一部を画定する。通路は、供給ポートと流体連通する第 1 端部、及びガス分離膜の供給端部と流体連通する第 2 端部を有してもよく、内側シェルは、ガス分離膜の透過外側部との接触から供給流路を分離する。

#### 【 0 0 4 6 】

供給流路又は膜流路又はその両方が、複数の分離された流路を含んでもよい。供給流路は、ガス分離膜のための少なくとも 1 つの担体によって部分的に画定されてもよく、少なくとも 1 つの担体は、中空担体及び多孔質担体からなるグループから選択される。

#### 【 0 0 4 7 】

ガス分離膜は、複数の中空繊維膜を含んでもよい。ガス分離モジュールは、繊維の供給

端部を固定し、且つガス供給物と繊維の透過外側部との分離を可能にするハウジングの内部の供給チューブシートを更に含んでもよい。ガス分離モジュールは、繊維のプロダクト端部を固定し、且つ繊維の透過外側部と不透過物の分離を可能にするハウジングの内部のプロダクトチューブシートを更に含んでもよい。供給流路は、繊維の間を延在してもよいが、透過外側部との接触から分離される。供給流路は、プロダクトチューブシートによって固定される第1端部を有し、且つ供給チューブシートによって固定される第2端部を有する、繊維の間を延在するコンジットによって部分的に画定されてもよい。第1端部は、供給ポートと流体連通してもよく、コンジットが供給流路を繊維の透過外側部との接触から分離し、第2端部は、繊維の供給端部と流体連通してもよい。コンジットは、複数の分離されたコンジットを含んでもよい。

10

#### 【0048】

図7は、本明細書に記載のガス分離モジュールを含み得るASM702を備えるシステム700を示す。空気源706は、図7に示されるように、又は周囲圧力で加圧されてもよい。それでも、窒素富化空気の中空繊維膜生成の場合のように、分離の効率性は、圧力増加と共に向上することが多い。空気源706は、空気供給物710をASM702に供給し、それにより透過物708及び窒素富化空気712が生成される。燃料タンク704は、窒素富化空気712の受け入れを可能にし、燃料タンクのアレイの可燃性を低減させる。ASM702は、本明細書に記載される方法及びデバイスの利点を提供することができる。

#### 【0049】

更に、本開示は下記の条項による実施形態を含む。

20

#### 【0050】

##### 条項1

ガス分離モジュールであって、

ガス供給物の注入を可能にする供給ポート、透過物の排出を可能にする透過ポート、及び不透過物の排出を可能にする不透過ポートを有するハウジング、供給端部及びプロダクト端部を有し、前記供給端部と前記プロダクト端部との間に不透過内側部と透過外側部を有する、前記ハウジングの内部のガス分離膜、及び

前記ハウジングの内部にあり、前記ガス分離膜の前記プロダクト端部から前記供給端部へ一方向に延在し、且つ透過外側部との接触から分離される供給流路であって、前記ガス分離膜によって画定され、且つ前記不透過内側部との接触を可能にする前記ガス分離膜の前記供給端部から前記プロダクト端部まで延在する膜流路に対して対向する、供給流路を備えるガス分離モジュール。

30

#### 【0051】

##### 条項2

前記膜流路に対して対向する前記供給流路が、前記供給流路と前記膜流路との間の熱交換を可能にする、条項1に記載のモジュール。

#### 【0052】

##### 条項3

前記ガス分離モジュールが、航空機燃料タンク可燃性低減システムが備える空気分離モジュールであり、前記システムが、

40

供給ポートへの空気の供給源、及び

窒素富化空気を含む前記不透過物を受け入れるために航空機に搭載される燃料タンクを更に備える、条項1に記載のモジュール。

#### 【0053】

##### 条項4

前記ハウジングが、追加の供給ポート、追加の透過ポート、及び追加の不透過ポートからなるグループから選択される少なくとも1つの追加のポートを備える、条項1に記載のモジュール。

#### 【0054】

50

## 条項 5

前記ハウジングが、内側シェル及び外側シェルを備え、前記ガス分離膜が前記内側シェルの内部にあり、前記内側シェルと前記外側シェルとの間の通路が前記供給流路の少なくとも一部を画定する、条項 1 に記載のモジュール。

【 0 0 5 5 】

## 条項 6

前記通路が、前記供給ポートと流体連通する第 1 端部、及び前記ガス分離膜の前記供給端部と流体連通する第 2 端部を有し、前記内側シェルが、前記ガス分離膜の前記透過外側部との接触から前記供給流路を分離する、条項 5 に記載のモジュール。

【 0 0 5 6 】

10

## 条項 7

前記供給流路又は前記膜流路又はその両方が、複数の分離された流路を備える、条項 1 に記載のモジュール。

【 0 0 5 7 】

## 条項 8

前記供給流路が、前記ガス分離膜のための少なくとも 1 つの担体によって部分的に画定され、前記少なくとも 1 つの担体が、中空担体及び多孔質担体からなるグループから選択される、条項 1 に記載のモジュール。

【 0 0 5 8 】

## 条項 9

前記ガス分離膜が複数の中空繊維膜を備え、前記ガス分離モジュールが、前記複数の中空繊維膜の前記供給端部を固定し、且つ前記ガス供給物と前記複数の中空繊維膜の前記透過外側部との分離を可能にする前記ハウジングの内部の供給チューブシート、及び

20

前記複数の中空繊維膜の前記プロダクト端部を固定し、且つ前記複数の中空繊維膜の前記透過外側部と前記不透過物との分離を可能にする前記ハウジングの内部のプロダクトチューブシートを更に備える、条項 1 に記載のモジュール。

【 0 0 5 9 】

## 条項 1 0

前記供給流路が、前記複数の中空繊維膜の間に延在するが、前記透過外側部との接触から分離される、条項 9 に記載のモジュール。

30

【 0 0 6 0 】

## 条項 1 1

前記供給流路が、前記複数の中空繊維膜の間に延在するコンジットであって、前記プロダクトチューブシートによって固定される第 1 端部を有し、且つ前記供給チューブシートによって固定される第 2 端部を有するコンジットによって部分的に画定され、前記第 1 端部が前記供給ポートと流体連通し、前記コンジットが前記供給流路を前記複数の中空繊維膜の前記透過外側部との接触から分離し、前記第 2 端部が前記複数の中空繊維膜の前記供給端部と流体連通する、条項 1 0 に記載のモジュール。

【 0 0 6 1 】

40

## 条項 1 2

ガス分離方法であって、

ハウジング及び前記ハウジングの内部のガス分離膜を含むガス分離モジュールを使用することであって、前記ガス分離膜が、供給端部及びプロダクト端部を有し、前記供給端部と前記プロダクト端部との間に不透過内側部と透過外側部を有する、使用すること、

前記ハウジング内へガス供給物を供給することであって、前記ガス供給物が 第 1 ガス及び異なる第 2 ガスを含む、供給すること、

前記ガス分離膜の前記プロダクト端部から前記供給端部へ一方向に、前記ハウジングの内部の供給流路に沿って前記ガス供給物を流すことであって、前記ガス供給物が前記透過外側部との接触から分離される、流すこと、

50

前記供給流路の後、前記ガス分離膜の前記供給端部から前記プロダクト端部まで、前記ガス分離膜によって画定される膜流路に沿って前記ガス供給物を流すことであって、前記供給流路が前記膜流路に対して対向する、流すこと、並びに

前記不透過内側部を前記膜流路内の前記ガス供給物と接触させること、前記ガス供給物からの前記第1ガスの少なくとも一部を前記ガス分離膜を通して前記透過外側部へと透過させること、及び前記ガス供給物からの前記第1ガスの少なくとも一部を取り除いた結果として、前記第2ガス内で富化される不透過物を生成することを含む、ガス分離方法。

【0062】

条項13

前記ガス分離モジュールが、航空機燃料タンク可燃性低減システムが備える空気分離モジュールであり、前記ガス供給物が空気供給物を含み、前記第1ガスが酸素を含み、前記第2ガスが窒素を含み、前記方法が、

窒素富化空気を含む前記不透過物を前記航空機に搭載される燃料タンクに供給することを更に含む、条項12に記載の方法。

【0063】

条項14

前記膜流路に対して対向する前記供給流路によって可能にされるように、前記供給流路と前記膜流路との間で熱を交換することを更に含む、結果として、前記ガス分離モジュールの分離の効率性が向上する、条項12に記載の方法。

【0064】

条項15

前記ガス分離膜の前記供給端部の温度の華氏10度内である前記ガス分離膜の前記プロダクト端部の温度を確立することを更に含む、条項12に記載の方法。

【0065】

条項16

前記ガス分離モジュールに対する構成を提供すること、1つ又は複数のプロセス条件を選択すること、及び結果として、ガス分離のエンタルピーに起因する前記ガス分離膜内の温度低下の少なくとも一部を補うことを更に含む、条項12に記載の方法。

【0066】

条項17

前記ハウジングが内側シェル及び外側シェルを備え、前記ガス分離膜が前記内側シェルの内部にあり、前記ガス供給物を前記供給流路に沿って流すことが、前記ガス供給物を前記内側シェルと前記外側シェルとの間の通路に沿って流すことを含む、条項12に記載の方法。

【0067】

条項18

前記ガス供給物を前記供給流路に沿って流すこと、又は前記ガス供給物を前記膜流路に沿って流すこと、又はその両方が、前記ガス供給物を複数の分離された流路に沿って流すことを含む、条項12に記載の方法。

【0068】

条項19

前記ガス分離膜が複数の中空繊維膜を備え、前記ガス分離モジュールが、前記複数の中空繊維膜の前記供給端部を固定する前記ハウジングの内部の供給チューブシート、及び前記複数の中空繊維膜の前記プロダクト端部を固定する前記ハウジングの内部のプロダクトチューブシートを備え、前記方法が、

前記供給チューブシートで前記ガス供給物と前記複数の中空繊維膜の前記透過外側部を分離すること、及び前記プロダクトチューブシートで前記複数の中空繊維膜の前記透過外側部と前記不透過物を分離することを更に含む、条項12に記載の方法。

【0069】

10

20

30

40

50

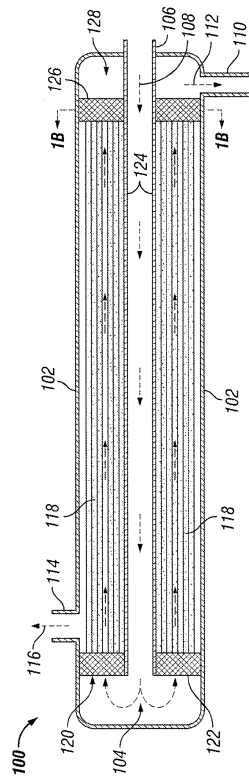
## 条項 2 0

前記供給流路が前記複数の中空繊維膜の間を延在し、前記方法が、前記供給流路を前記透過外側部との接触から分離することを更に含む、条項 1 9 に記載の方法。

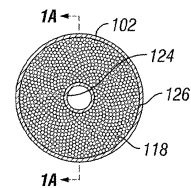
【 0 0 7 0 】

規則に従い、デバイス及び方法が、構造的な及び系統的な特徴について、多かれ少なかれ具体的な言語で説明されてきた。しかしながら、デバイス及び方法は、図示且つ説明された具体的な特徴に限定されないことを理解するべきである。それゆえ、デバイス及び方法は、均等論に従って適切に解釈される添付の請求項の適切な範囲内において任意の形態又は修正形態で主張される。

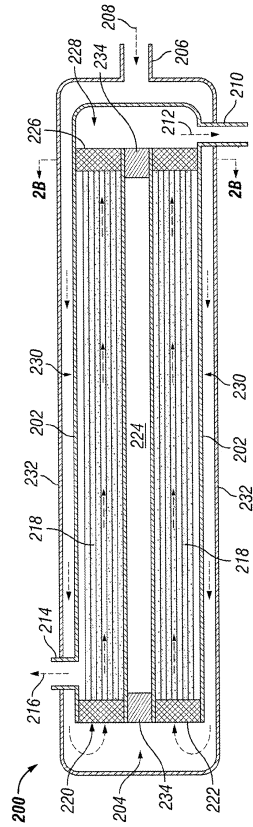
【 図 1 A 】



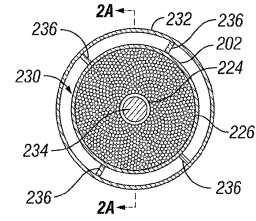
【 図 1 B 】



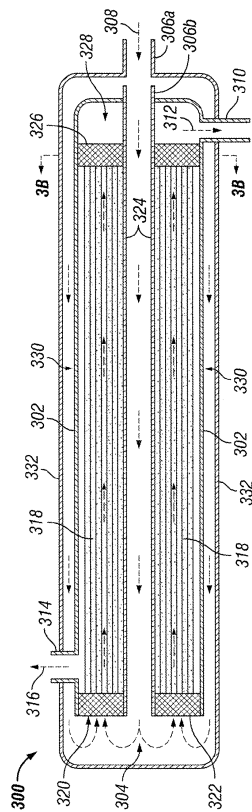
【図 2 A】



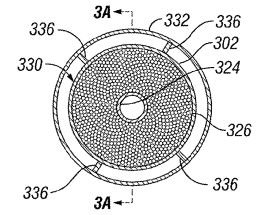
【図 2 B】



【図 3 A】

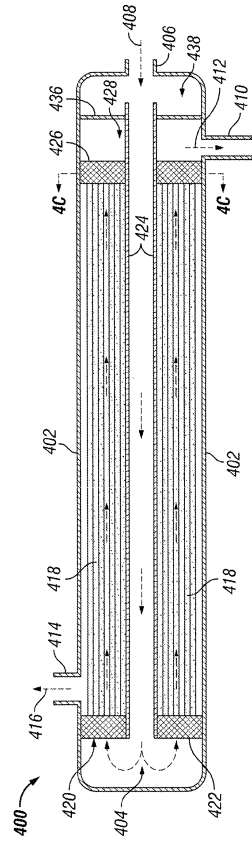


【図 3 B】

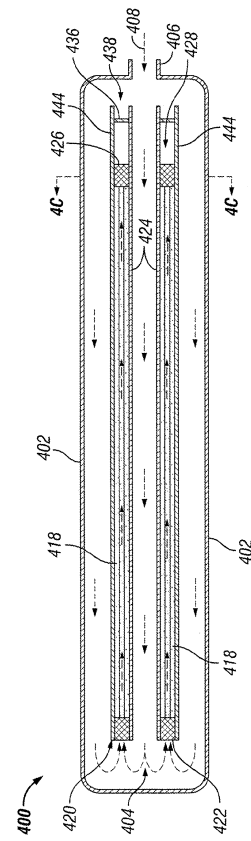




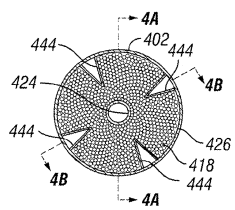
【図 4 A】



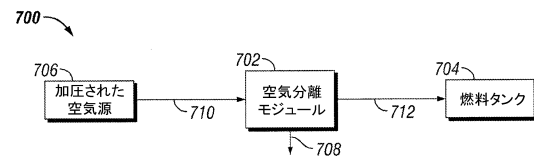
【図 4 B】



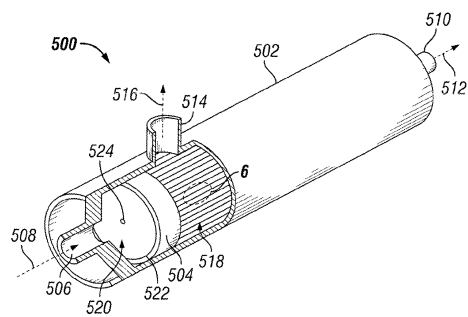
【図 4 C】



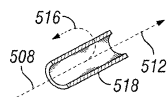
【図 7】



【図 5】



【図 6】



---

フロントページの続き

(56)参考文献 米国特許出願公開第2002/0162451(US, A1)

特開平06-134246(JP, A)

特開平06-134244(JP, A)

特開2010-247147(JP, A)

米国特許第05294345(US, A)

特開平07-251038(JP, A)

(58)調査した分野(Int.Cl., DB名)

B01D 61/00 - 71/82

B01D 53/22

B64D 37/32