(19) **日本国特許庁(JP)**

(12) 特 許 公 報(B2)

(11)特許番号

特許第6018381号 (P6018381)

最終頁に続く

(45) 発行日 平成28年11月2日(2016.11.2)

(24) 登録日 平成28年10月7日(2016.10.7)

弁理士 田中 拓人

(51) Int.Cl.			FI				
FO2C	7/232	(2006.01)	FO2C	7/232	С		
F23R	3/28	(2006.01)	F23R	3/28	Α		
FO2C	7/22	(2006.01)	FO2C	7/22	Α		
FO2C	7/236	(2006.01)	FO2C	7/236			
FO2C	9/40	(2006.01)	FO2C	9/40	Α		
					請求項の数 14	外国語出願	(全 10 頁)
(21) 出願番号		特願2011-287073	(P2011-287073)	(73) 特許権者	390041542		
(22) 出願日		平成23年12月28日	E (2011.12.28)		ゼネラル・エレ	/クトリック・:	カンパニイ
(65)公開番号		特開2012-140958	(P2012-140958A)		アメリカ合衆国	I、ニューヨー:	ク州 123
(43) 公開日		平成24年7月26日 (2012.7.26)			45、スケネクタデイ、リバーロード、1		
審査請求日		平成26年12月19日 (2014.12.19)			番		
(31) 優先権主張番号		12/983, 397		(74) 代理人	100137545		
(32) 優先日		平成23年1月3日(2011.1.3)		弁理士 荒川	聡志	
(33) 優先権主張国		米国 (US)		(74) 代理人	100105588		
					弁理士 小倉	博	
				(74) 代理人	100129779		
					弁理士 黒川	俊久	
				(74) 代理人	100113974		

(54) [発明の名称] パージシステム、パージシステムを備えるシステム及びパージ方法

(57)【特許請求の範囲】

【請求項1】

<u>ガスタービンエンジンを備えるシステム(100)であって、前記ガスタービンエンジ</u>ンが、

第1のノズルの組(219)と、

第2のノズルの組(205)と、

第3のノズルの組(120)と、

燃焼器(118)と、

少なくとも<u>圧縮の第 1 段及び圧縮の第 2 段</u>を有する多段圧縮システム<u>(</u> 2 0 2 <u>)を有する</u> 炭素捕捉システムと

を備えており、

第 1 、第 2 及び第 3 のいずれかのノズルの組が少なくとも 1 つの液体燃料ノズル (2 1 9) を含んでいて、第 1 、第 2 及び第 3 のいずれかのノズルの組が少なくとも 1 つのガス燃料ノズル (2 0 5) を含んでおり、

前記<u>圧縮の第1段が</u>、第1の動作モードに応じて、<u>第1及び第</u>2のノズルの<u>組をパージす</u>るため第1の加圧流体ストリーム(214)を選択的に送るように構成されていて、

前記<u>圧縮の第2段が</u>、第2の動作モードに応じて、<u>第3のノズルの組をパージするため</u>第 2の加圧流体ストリーム(216)を選択的に送るように構成されており、

第1及び第2の加圧流体ストリームが不燃性であって、大気中の CO_2 濃度よりも高濃度の CO_2 を含んでおり、第2の加圧流ストリームが第1の加圧流体ストリームよりも圧力

が大きい、システム(100)。

【請求項2】

<u>前</u>記燃焼器<u>(118)が</u>、<u>第</u>1のノズルの組<u>(</u>219<u>)か</u>ら液体燃料を受け取り、<u>第</u>2のノズルの組<u>(</u>205<u>)か</u>ら気体燃料<u>を</u>受け取るように配設<u>及び</u>配置されている<u>、</u>請求項1に記載のシステム。

【請求項3】

<u>第</u>1の加圧流体ストリーム<u>(</u>214<u>)</u>によって<u>第</u>1のノズルの組<u>(</u>219<u>)及び第</u>2の ノズルの組(205)が冷却される、請求項1又は請求項2に記載のシステム。

【請求項4】

<u>第1</u>のノズルの組<u>(219)が</u>水噴射ノズル<u>(</u>206<u>)</u>を含<u>む、請</u>求項1<u>乃至請求項3</u>のいずれか1項に記載のシステム。

【請求項5】

<u>第2</u>のノズルの組<u>(205)が</u>気体燃料ノズル<u>(</u>205<u>)</u>を含<u>む、請</u>求項1<u>乃至請求項</u>4のいずれか1項に記載のシステム。

【請求項6】

<u>第</u>3のノズルの組<u>(</u>120<u>)が霧化</u>ノズル<u>(</u>120<u>)</u>を含<u>む、請</u>求項1<u>乃至請求項5の</u>いずれか1項に記載のシステム。

【請求項7】

前記多段圧縮システム<u>(202)が1以上</u>のバルブ<u>(207)</u>と流体連絡しており、前記1<u>以上</u>のバルブ<u>(207)が、第</u>1の加圧流体ストリーム<u>(214)を第</u>1のノズルの組<u>(219)及び第</u>2のノズルの組<u>(205)に</u>選択的に送り、<u>第</u>2の加圧流体<u>ストリーム(216)を第</u>3のノズルの組<u>(120)に</u>選択的に送るように構成されてい<u>る、請</u>求項1乃至請求項6のいずれか1項に記載のシステム。

【請求項8】

圧縮システム<u>故障</u>に応じてパー<u>ジ流</u>体の連続圧力供給源となるアキュームレータ<u>(</u>215)をさらに備える、請求項7に記載のシステム。

【請求項9】

連続圧力によって、燃焼器<u>(118)</u>と流体連絡するガ<u>スタ</u>ービンから<u>の</u>燃焼生成物<u>の</u>逆流<u>が</u>防止され、前記燃焼器<u>(</u>118<u>)</u>は、<u>第2</u>のノズルの<u>組(205)か</u>ら気体燃料を受け取り、<u>第1</u>のノズルの<u>組(219)か</u>ら液体燃料を受け取るように配設<u>及び</u>配置されてい<u>る、請</u>求項8に記載のシステム。

【請求項10】

<u>第</u>1の加圧流体ストリーム<u>(</u>214<u>)が</u>前記アキュームレータ<u>(</u>215<u>)</u>を通して送られる、請求項9に記載のシステム。

【請求項11】

第 1 の加圧流体ストリームが CO_2 からなる、請求項 1 乃至請求項 1 0 のいずれか 1 項に記載のシステム。

【請求項12】

前記<u>圧縮の第1段及び圧縮の第2段が</u>、多段圧縮機<u>(202)及び</u>中間冷却器によって分離されている、請求項1乃至請求項11のいずれか1項に記載のシステム。

【請求項13】

ガスタービンエンジンを備える<u>システムであって、前記ガスタービンエンジンが、</u>

第1のノズルの組(219)と、

第2のノズルの組(205)と、

第3のノズルの組(120)と、

燃焼器(118)と、

多段圧縮システム<u>(202)</u>を有する炭素捕捉システムであって、前記多段圧縮システム <u>(</u>202<u>)が圧縮の第1段及び圧縮の第2段</u>を有する、炭素捕捉システム<u>と</u> を備えており、

第1、第2及び第3のいずれかのノズルの組が少なくとも1つの液体燃料ノズル(219

10

20

20

30

40

<u>)を含んでいて、第1、第2及び第3のいずれかのノズルの組が少なくとも1つのガス燃料ノズル(205</u>)を含んでおり、

前記 $\underline{E$ 縮の第 1 段が、前記炭素捕捉システムから $\underline{第 1 o}$ C O_2 ストリームを受け取<u>って</u>、 $\underline{\$ 1 o}$ C O_2 ストリームをパージのため第 1 及び第 2 のノズルの \underline{a} に送るように構成されていて、

前記<u>圧縮の第2段が</u>、第2の CO_2 ストリーム<u>を受け取って、第2の</u> CO_2 ストリームをパージのため第3のノズルの組に送るように構成されており、

第1及び第2のCO₂ストリームが大気中のCO₂濃度よりも高濃度のCO₂を含んでおり、第2のCO₂ストリームが第1のCO₂ストリームよりも圧力が大きい、システム。

【請求項14】

燃焼器<u>(118)</u>と流体連絡するガ<u>スタ</u>ービンをさらに備え、前記燃焼器<u>(</u>118<u>)が</u>、<u>第2</u>のノズルの<u>組(205)か</u>ら気体燃料を受け取り、<u>第1</u>のノズルの<u>組(219)か</u>ら液体燃料を受け取るように配設及び配置されている、請求項13に記載のシステム。

【発明の詳細な説明】

【技術分野】

[0001]

本発明は、<u>ノズルを有する</u>パー<u>ジシ</u>ステム<u>及び液</u>体燃料<u>霧化</u>システム、<u>ノズルを有する</u>パー<u>ジシ</u>ステム<u>及び液</u>体燃料<u>霧化</u>システムを備えるシステム、<u>並びに</u>ノズルをパージし燃料を<u>霧化(アトマイジング)</u>する方法に関する。より具体的には、本発明は、多段圧縮システムを用いてノズルをパージし液体燃料を霧化するシステム及び方法に関する。

【背景技術】

[0002]

環境<u>及び</u>エネルギー関連の施策、規則、法律<u>及び</u>条約は、炭素放出に対処し続けている。炭素放出がより頻繁にモニタリングされ続けているため、炭素捕捉<u>及び</u>隔離は、何らかの将来の温室効果ガス遵守計画の要素となる可能性がある。

[0003]

天然ガス<u>及び</u>ガス化複合発電システム(IGCCシステムとしても知られている)では、 CO_2 を大気圧又はわずかに高い圧力で分離する。分離した CO_2 は次に、圧縮捕捉して、深層オイル注入による石油増進回収用に利用できる高加圧 CO_2 とすることができる。公20の有害な環境又はエネルギー効果を実質的に含んでいない CO_2 の付加的な供給源も望ましい。

[0004]

産業用ガ $\underline{A}\underline{9}$ ービンは多くの場合に、二者択一的に液体 $\underline{0}\underline{0}$ 気体燃料(たとえば、天然ガス)を燃料とすることができる。これらのガ $\underline{A}\underline{9}$ ービンでは、液体 $\underline{0}\underline{0}$ 気体燃料の両方に対して燃料供給システムがある。ガ $\underline{A}\underline{9}$ ービンでは一般的に、ガス $\underline{0}\underline{0}$ 液体燃料の両方を同時に燃焼させることはない。逆に、ガ $\underline{A}\underline{9}$ ービンで液体燃料を燃焼させるときには、気体燃料供給は止められる。同様に、ガ $\underline{A}\underline{9}$ ービンで気体燃料を燃焼させるときには、液体燃料供給は止められる。ガ $\underline{A}\underline{9}$ ービンの動作中に燃料移送が、燃料供給を液体燃料から気体燃料へ切り換えるときに起こり、逆もまた同様である。

[0005]

液体及び気体燃料の両方を燃焼させるガスタービンでは、燃焼器内の燃料ノズルの障害物を取り除くために燃料パージシステムが必要である。ガスタービンが気体燃料で動作するときに、液体燃料供給システムは止められる。液体燃料システムが止められると、パージシステムが動作して、燃焼器のノズルから任意の残存する液体燃料を流し出し、またノズルに連続冷却空気流を与える。図1に示すように、公知のパージシステム100では、ガスタービン圧縮機又は別個の専用パージ空気圧縮機103の放出からの加圧空気によって、霧化空気通路、液体燃料ノズル及び水噴射ノズルの障害物が取り除かれる。液体燃料動作中は、霧化空気圧縮機101によって、液体燃料霧化に対するパージ空気の圧力がさらに高められる。同様に、ガスタービンが液体燃料で動作するときに、気体燃料供給シス

10

20

30

40

テムは止められる。気体燃料供給システムが止められると、パー<u>ジシ</u>ステム100が動作して、燃焼器の気体燃料ノズルから任意の残存する気体燃料を流し出し、またノズルに連続冷却空気流を与える。

【先行技術文献】

【特許文献】

[0006]

【特許文献1】米国特許第6,438,963号明細書

【発明の概要】

【発明が解決しようとする課題】

[0007]

 CO_2 を用いることができるパー<u>ジシ</u>ステム、パー<u>ジシ</u>ステムを備えるシステム<u>並びに</u>パージ方法があれば、当該技術分野において望ましいであろう。

【課題を解決するための手段】

[0008]

実施形態によれば、システム<u>は</u>、第1のノズルの組と、第2のノズルの組と、第3のノズルの組と、少なくとも第1段<u>及び</u>第2段を有する多段圧縮システムとを備えている。第1段は、第1の加圧流体ストリームを第1のノズルの組<u>及び</u>第2のノズルの組へ選択的に送るように構成されている。第2段は、第2の加圧流体ストリームを第3のノズルの組へ選択的に送るように構成されている。

[0009]

別の実施形態によれば、パー<u>ジシ</u>ステム<u>は</u>、第1のノズルの組と、第2のノズルの組と、第3のノズルの組と、多段圧縮システムを有する炭素捕捉システムとを備えている。多段圧縮システムは少なくとも第1段<u>及び</u>第2段を有している。第1段は、炭素捕捉システムから第1の CO_2 ストリームを受け取って、第1の CO_2 を第1のノズルの組<u>及び</u>第2のノズルの組へ送るように構成されている。第2段は、第2の CO_2 ストリームを受け取って、加圧 CO_2 を第3のノズルの組へ送るように構成されている。第2の CO_2 ストリームは、第1の CO_2 ストリームよりも圧力が大きい。

[0010]

別の実施形態によれば、パー<u>ジシ</u>ステム<u>は</u>、第1、第2<u>及び</u>第3のノズルの組を備えている。本システムは、第1の加圧流体ストリームを第1のノズルの組<u>及び</u>第2のノズルの組へ、多段圧縮システムの第1段から選択的に送るように構成されている。加えて、本システムは、第2の加圧流体ストリームを第3のノズルの組へ、多段圧縮システムの第2段から選択的に送るように構成されている。

[0011]

本発明の他の特徴<u>及び</u>利点は、以下の好ましい実施形態のより詳細な説明を添付図面とともに参照することによって明らかとなる。添付図面では、一例として、本発明の原理を例示する。

【図面の簡単な説明】

[0012]

【図1】<u>発電</u>システム内のガ<u>スタ</u>ービンによってパー<u>ジス</u>トリームが与えられる従来技術 40 のパージングシステムを概略的に示す図である。

【図2】開示内容による典型的なシステムを概略的に示す図である。

【図3】開示内容による典型的なシステムを概略的に示す図である。

[0013]

可能な限り、図面の全体に渡って同じ参照番号を用いて同じ部品を表わす。

【発明を実施するための形態】

[0014]

 CO_2 を用いることができるパー \underline{i} システム \underline{k} 0 \underline{i} 0 \underline{k}

10

20

30

10

20

30

40

50

ステムとともに動作するように構成されたノズルを備えている。本開示の実施形態では、気体燃料もしくは液体燃料 \underline{OU} / \underline{VU} 水を流し出す一方で、燃焼材料の逆流を低減又は解消し、1 以上のノズルの連続冷却をもたらし、ガスタービン圧縮機 \underline{OU} 7 で気圧縮機を用いることなく空気を霧化し、加圧ストリームを得るための多段圧縮システムを用いることによって効率を向上させ、システムの構成部品たとえば霧化空気圧縮機 \underline{VU} 1 で三気圧縮機をなくすことによってコストを下げ、 \underline{OU} 1 \underline{VU} 2 \underline{UU} 3 の添加によってガスタービン中の膨張性フローを増加させ、その結果、ガスタービン出力を増加させる。

[0015]

図 2 に、<u>発電</u>システムとともに用いるための典型的なパー<u>ジシ</u>ステム 2 0 0 を概略的に示す。典型的なパー<u>ジシ</u>ステム 2 0 0 は、液体燃料システム 1 0 2 、気体燃料システム 2 0 3 、 並びに加圧流体を液体燃料システム 1 0 2 <u>及び</u>/<u>又は</u>気体燃料システム 2 0 3 へ送るための多段圧縮システム 2 0 2 を備えている。パー<u>ジシ</u>ステム 2 0 0 は、<u>発電</u>システム <u>及び</u>/<u>又は</u>炭素捕捉システムとともに用いるように構成されている。一実施形態では、<u>発電</u>システムは、ガ<u>スタ</u>ービン、燃焼器、コントローラ<u>及び</u>/<u>又は</u>任意の他の好適な構成部品を備えている。ガ<u>スタ</u>ービンは、単純<u>又は</u>複合サイク<u>ルシ</u>ステムの一部とすることができる。

[0016]

燃焼器は、燃焼室(たとえば、<u>缶</u>)の環状アレイであって、各燃焼室は、少なくとも 1 <u>以上</u>の液体燃料ノズルの組 2 1 9、液体燃料システム 1 0 2 に接続された少なくとも 1 <u>以上の霧化</u>ノズルの組 1 2 0、<u>及び</u>少なくとも、気体燃料システム 2 0 3 に接続された気体燃料ノズル 2 0 5 を備える、燃焼室の環状アレイとすることができる。燃焼<u>は、缶</u>内のノズル 1 2 0、 2 0 5 <u>及び</u> 2 0 3 のわずかに下流の地点で開始される。空気が<u>缶の周囲及び内部</u>を通って流れて、燃焼用<u>及び</u>冷却用の酸素を与える。また、水噴射ノズル 2 0 6 が、液体燃料動作中の N O $_{\rm x}$ 排出を減らすために燃焼器内に配設されている。燃焼器はガ<u>スタ</u>ービンと流体連絡している。

[0017]

燃焼器が液体燃料を燃焼するとき、気体燃料システム203は動作しておらず、液体燃料システム102のパージングは、1<u>以上のバルブ207によって防止されている。バルブ207は、任意の好適なバルブ又は</u>バルブの<u>組合せ</u>であってもよく、たとえば、限定することなく、パー<u>ジバ</u>ルブ、ソフ<u>トパージバ</u>ルブ、三方バルブである。燃焼器が、気体燃料の燃焼に又は液体燃料システム102が動作していない任意の時点に切り換えられたときに、液体燃料システム102を、バルブ207の1<u>以上</u>を選択的に開くことによってパージしてもよい。パージングには、加圧流体を液体燃料システム102を通して送ることが含まれている。加圧流体は、ろ過器を通って、汚染物質を取り除き、汚染物質に敏感な構成部品を始動及び稼働破片から保護することができる。燃焼器が液体燃料の燃焼に切り換えられたときに、求められる排出に基づいて水噴射ノズル206を開けることによって、水噴射システム内の水が噴射される。

[0018]

図 2 は、パージ<u>及び</u>液体燃料<u>霧化</u>システム 2 0 0 (たとえば、 C O $_2$ パージ<u>及び</u>液体燃料<u>霧化</u>システム 2 0 0 は、液体燃料<u>及び</u> / もしくは水を流し出すように構成され、 1 <u>以上</u>のノズルの連続冷却をもたらすように構成され、ガ<u>スタービン圧縮機及び霧化</u>空気圧縮機を用いずに液体燃料を<u>霧化</u>するように構成され、<u>又は</u>それらの<u>組合せ</u>である。パー<u>ジシ</u>ステム 2 0 0 の典型的な実施形態は、第 1 のノズル(たとえば、液体燃料ノズル 2 1 9)と流体連絡する液体噴射システム、第 2 のノズル(たとえば、水噴射ノズル 2 0 6)と流体連絡する水噴射システム、液体燃料<u>霧化</u>システム(たとえば、<u>霧化</u>ノズル 1 2 0)<u>及び</u>多段圧縮システム 2 0 2 を備えている。

[0019]

多段圧縮システム202は、排出物取り扱いシステム(たとえば炭素捕捉システム)と

10

20

30

40

50

[0020]

一実施形態では、多段圧縮システム202は炭素捕捉システムの一部である。炭素捕捉 システムでは、СОっを分離した後に、多段圧縮システム202にСОっストリーム208 として導入する。多段圧縮システム202では、CO₂は、第1の多段圧縮機(たとえば 、低圧圧縮機209)によって圧縮され、第1の多段中間冷却器210によって冷却され 、第2の多段圧縮機(たとえば、中圧圧縮機211)を通って送られて、所定の圧力及び 温度を有する第1のストリーム214が形成される。第1のストリーム214の一部は、 第1のアキュームレータ215へ、及び/又はバルブ207の1以上へ送られて、液体燃 料のパージング及び霧化を、1以上のバルブ207の選択的な開閉に基づいて行なうこと ができるようになっている。第1のアキュームレータ215は、多段圧縮システム202 が故障した場合に加圧流体の連続的な供給を与える。第1のストリーム214の残りの部 分は、第2の多段中間冷却器212及び第3の圧縮機(たとえば、高圧圧縮機213)を 通して送られて、所定の温度及び圧力を有する第2のストリームが形成される。第1のス トリーム214の圧力は第2のストリーム216の圧力よりも低い。第2のストリーム2 16の一部は、第2のアキュームレータ217に及び/又はバルブ207の1以上に送ら れる。第2のストリーム216の残りの部分は、さらなる多段中間冷却器及び圧縮機を通 して送られて、臨界超過のストリーム218が形成される。任意の好適な数の圧縮機及び / 又は中間冷却器を用いてもよい。同様に、圧縮機及び / 又は中間冷却器の前、後、又は 間に設けられたさらなる圧縮機を用いてもよい。一実施形態では、多段圧縮システム20 2 を出る C O₂は、所定の圧力 (たとえば、その臨界超過圧力又は約2215 p s i a) である。圧力が増加することによってCOゥが液化する場合がある。臨界超過のストリー ム218として多段圧縮システム202を出るCO2を、貯蔵又は輸送してもよい。一実 施形態では、液体燃料システム102及び/又はパージシステム200には、パージ圧縮 機がない。或いは、備えているパージ圧縮機に対する要求を緩和することによって、全体 的効率を向上させることができる。

[0021]

第2のストリーム216からの加圧流体は、第1のストリーム214からの加圧流体よりも圧力が大きい。加圧流体は、1<u>以上</u>のバルブ207によって選択的に送られる。バルブ207をコントローラ<u>又は</u>手動で調整して、加圧流体を液体燃料システム102に送ることができる。同様に、ノズルに送る第1のストリーム214からの加圧流体と第2のストリーム216からの加圧流体との比率を、調整することができる。この調整性によって、温度<u>及び/又は</u>圧力を、コントローラからの信号<u>又は</u>手動の決定に基づいて、所定の温度<u>及び/又は</u>所定の圧力まで増加<u>及び</u>減少させることができる。バルブ207の選択的な開閉に応じて、第1の加圧流体ストリーム214は、気体燃料動作中に、液体燃料もしくは気体燃料マニフォールド及び/又はノズルをパージする。同様に、第2の加圧流体スト

リーム216は、液体燃料動作中に液体燃料を霧化する。

[0022]

加圧流体を、液体燃料を<u>霧化</u>通路 1 2 0 内に<u>霧化</u>するために送っても<u>よ</u>い。一実施形態では、流量を、温度<u>及び</u>圧力の調整と同様の方法で調整することによって、液体燃料の<u>霧</u>化を、<u>霧化</u>通路 1 2 0 内の圧力に基づいて増加又は減少させる。一実施形態では、加圧流体によって、液体燃料システム 1 0 2 <u>及び / 又はパージシ</u>ステム 2 0 0 を、<u>霧化</u>空気圧縮機が無いようにすることができる。<u>或いは</u>、備えている<u>霧化</u>空気圧縮機に対する要求を緩和することによって、全体的効率を向上させることができる。

[0023]

コントローラによって、液体燃料システム102、気体燃料システム203、多段圧縮システム202、本明細書で開示される任意の他の構成部品、任意の他の好適な構成部品、<u>又は</u>それらの<u>組合せ</u>の動作パラメータを調整することができる。これらの調整によって、プロセスにおけるストリーム<u>又は</u>ストリームの部分の温度、圧力、流量、パワー出力、又は任意の他の好適な特性を調整することができる。

[0024]

液体燃料システム102<u>及び</u>気体燃料システム203のパージングを、多段圧縮システム202とともに動作する任意の好適なパージシステムによって行なうことができる。一実施形態では、システムは、第1のストリーム214、第2のストリーム216<u>及び/又は</u>他のストリームを、1<u>以上の三方バルブを用いて制御することを伴う。別の実施形態では、図3に示すように、逆止め弁、マルチポートバルプ及び/又は</u>調整オリフィスを用いる。たとえば、液体燃料パージシステム104は、加圧流体(たとえば、CO₂)を液体燃料システム102の液体燃料ノズル219を通して吹いて、液体燃料をパージし、実質的に連続的な冷却液の流れを液体燃料ノズル219に与える。調整オリフィス132は、加圧流体の流れを測定する。加圧流体は、配管130、ろ過器162、T字管137を通して送られる。T字管137では、加圧流体が、液体燃料パージシステム104と水パージシステム126(水噴射ノズル206を備える)との間で分割される。液体燃料パージシステム126(水噴射ノズル215を備える)との間で分割される。液体燃料パージシステム128(水噴射ノズル218を備える)との間で分割される。液体燃料パージシステム128(水噴射ノズル218を備える)との間で分割される。液体燃料パージシステム188は、ソレノイド139によって制御され、ソレノイド139はコントローラによって操作される。各燃焼室において、エンドカバー逆止め弁147によって、液体燃料がパージシステム104内に逆流することが防止される。

[0025]

液体燃料逆止め弁165(各燃焼室に対して少なくとも1つ)によって、パージ動作中に液体燃料供給172が隔離され、加圧流体が液体燃料システム102内に逆流することが防止される。加圧流体が液体燃料システム102に入ることを防止することによって、逆止め弁165は、燃料供給との空気燃料インターフェースを減らすか又はなくす。

[0026]

液体燃料パー<u>ジシ</u>ステム104が開始されると、ソレノイ<u>ドバ</u>ルブ139によって、ソレノイド制御されたソフ<u>トパージバ</u>ルブ140が、マルチポー<u>トバ</u>ルブ138と同時に開く。ソフ<u>トパージバ</u>ルブ140の開口部比は、作動ライン中の絞り弁によって機械的に制御することができる。ソフ<u>トパージバ</u>ルブ140は、比較的長い時間に渡って開いて、パー<u>ジシ</u>ステム配管142<u>及び</u>液体燃料ノズル219から燃焼器118内に噴出される残りの液体燃料の燃焼によって生じる負荷過渡を最小限にする。ソフ<u>トパージバ</u>ルブ140は、昇圧圧力加圧流体の流れを減らす低流量バルブである。ソフ<u>トパージバ</u>ルブ1140は、月圧圧力加圧流体の流れを減らす低流量バルブである。ソフ<u>トパージバ</u>ルブが所定の時間だけ開いた後に、高流量パー<u>ジバ</u>ルブ144が開いて、昇圧加圧流体が、適切なシステム圧力比で流れることができる。高流量パー<u>ジバ</u>ルブは、双方向のボー<u>ルバ</u>ルブ144であってもよい。

[0027]

加えて、加圧流体が、別の調整オリフィス133を通って、<u>霧化</u>空気マニフォールド134に<u>及び</u>液体燃料ノズル219の<u>霧化</u>空気通路120に与えられる。<u>霧化</u>空気からの加圧流体は、ろ過器162を通って、加圧流体から汚染物質を取り除き、汚染物質に敏感な

10

20

30

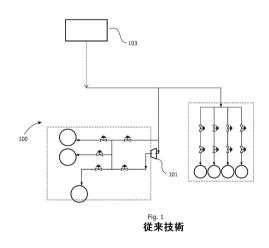
40

構成部品を始動及び稼働破片から保護する。

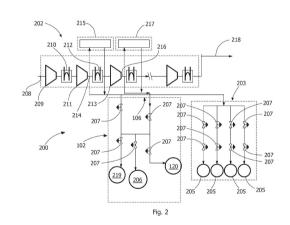
[0028]

本発明のある特定の特徴<u>及び</u>実施形態のみについて図示し説明してきたが、多くの変更<u>及び</u>変形(たとえば、種々の構成要素のサイズ、寸法、構造、形状<u>及び</u>比率、パラメータ(たとえば、種々の構成要素のサイズ、寸法、構造、形状<u>及び</u>比率、パラメ方法の変化)が、請求項に列挙される主題の新しい教示<u>及び</u>優位性から実質的に逸脱することなく、当業者に想起され得る。任意のプロセス<u>又は</u>方法ステップの順序<u>又は</u>手順を、代替のな実施形態により変更<u>又は</u>再順序付けしてもよい。したがって、当然のことながら、代添の古とながの情潔な記載が得られるように、実際の具体化の情潔な記載が得られるように、実際の具体化時でで、での特徴については説明していない場合がある(すなわち、本発明を実施するのに関係のないもの)。当然のことながら、任意のこのような実際の実施を起こす際には、任意のてのないもの)。当然のことながら、任意のこのような実際の実施を起こす際には、任意のエフジニアリング<u>又は</u>デザインプロジェクトの場合と同様に、実施に固有の多くの決定を行なう場合がある。このような開発努力は、複雑で時間がかかる場合があるが、それでも、本開示の利益を受ける当業者にとっては、必要以上の実験作業を行なうことなく、デザイン、作製及び製造の日常的な取り組みであろう。

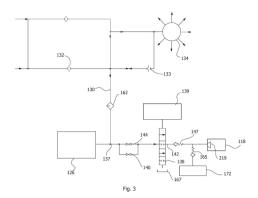
【図1】



【図2】



【図3】



フロントページの続き

(72)発明者 ヴェヌゴパラ・ダーワスラ・ラジュ

インド、カルナタカ、バンガロール、フーディ・ヴィレッジ、ホワイト・フィールド・ロード、ジェイエフダブリューティーシー、ジーイー・アイティーシー、ジーティー・アンド・ティーエスピーピーイー、ビーイーシー

(72)発明者 アニル・クマール・シャーマ

インド、カルナタカ、バンガロール、フーディ・ヴィレッジ、ホワイト・フィールド・ロード、フェイズ・2、イーピーアイピー、プロット・122、ジーイー・アイティーシー、ジェイエフダブリューティーシー

(72)発明者 インドラジット・マズムダー

インド、カルナカタ、バンガロール、ホワイト・フィールド・ロード、122・イーピーアイピー、ジェイエフダブリューティーシー、セカンド・フロア、ヴォヤジャー - フェイズ・3、ジーイー・インディア

(72)発明者 バスカー・ペッミ

インド、カルナカタ、バンガロール、フーディ・ヴィレッジ、ホワイト・フィールド・ロード、イーピーアイピー、フェイズ・2、プロット・122、ジェイエフダブリューティーシー

(72)発明者 ラジャーシ・サハ

インド、カルナカタ、バンガロール、ホワイト・フィールド・ロード、イーピーアイピー、フェイズ・2、プロット・122、ジェイエフダブリューティーシー

審査官 橋本 敏行

(56)参考文献 特開平11-324715 (JP,A)

実開昭63-017838(JP,U)

米国特許出願公開第2010/0326084(US,A1)

特開2008-115863(JP,A)

特開2008-163939(JP,A)

(58)調査した分野(Int.CI., DB名)

F02C1/00-9/58

F 2 3 K 5 / 0 0 - 5 / 2 2

F23N1/00-1/06

3 / 0 0 - 5 / 0 0

5 / 1 8

5/24-5/26

F23R3/00-7/00