

(19) 日本国特許庁 (JP)

(12) 特 許 公 報 (B1)

(11) 特許番号

特許第6582102号
(P6582102)

(45) 発行日 令和1年9月25日 (2019.9.25)

(24) 登録日 令和1年9月6日 (2019.9.6)

(51) Int.Cl.

F I

F 2 5 D 17/02 (2006.01)

F 2 5 B 1/00 (2006.01)

F 2 4 F 5/00 (2006.01)

F 2 5 D 21/12 (2006.01)

F 2 5 D 17/02 3 0 4

F 2 5 B 1/00 3 9 6 D

F 2 5 B 1/00 3 9 7 Z

F 2 5 B 1/00 3 9 9 Y

F 2 4 F 5/00 1 0 2 C

請求項の数 4 (全 12 頁) 最終頁に続く

(21) 出願番号 特願2018-149003 (P2018-149003)

(22) 出願日 平成30年8月8日 (2018.8.8)

審査請求日 平成30年9月26日 (2018.9.26)

特許法第30条第2項適用 平成30年1月9日 株式会社ヤマトが株式会社ローソンに販売し、ローソン館林木戸町店に設置、引き渡しを行った。

(73) 特許権者 392035972

株式会社ヤマト

群馬県前橋市古市町118番地

(74) 代理人 100092808

弁理士 羽鳥 亘

(74) 代理人 100140981

弁理士 柿原 希望

(72) 発明者 細野 隼章

群馬県前橋市古市町118番地 株式会社
ヤマト内

審査官 山田 裕介

最終頁に続く

(54) 【発明の名称】 冷却システム

(57) 【特許請求の範囲】

【請求項1】

不凍液を水で所定の濃度に希釈したブラインを貯留する蓄熱槽と、前記蓄熱槽内のブラインを冷却する貯留ブライン冷却手段と、前記蓄熱槽内のブラインを冷却負荷側に供給する供給配管と、を備え、前記貯留ブライン冷却手段は、CO₂冷媒を圧縮する圧縮部と、前記圧縮部で圧縮されたCO₂冷媒を熱交換して液化する熱交換部と、前記熱交換部で液化したCO₂冷媒を断熱膨張させる膨張部と、前記膨張部で膨張したCO₂冷媒との熱交換により前記蓄熱槽内のブラインを冷却する貯留ブライン熱交換部と、を有した蓄熱装置と

と、
前記供給配管に接続した冷却負荷と、

前記蓄熱槽内のブラインを前記供給配管を介して前記冷却負荷側に圧送するポンプ手段と

と、
前記冷却負荷で熱交換したブラインを冷却する流下ブライン冷却手段と、

前記流下ブライン冷却手段を構成しCO₂冷媒を圧縮する第2の圧縮部と、前記流下ブライン冷却手段を構成し前記第2の圧縮部で圧縮されたCO₂冷媒を冷却して液化する第2の熱交換部と、前記流下ブライン冷却手段を構成し前記第2の熱交換部で冷却されたCO₂冷媒を断熱膨張させる第2の膨張部と、前記流下ブライン冷却手段を構成し前記第2の膨張部で膨張したCO₂冷媒との熱交換により前記冷却負荷で熱交換したブラインを冷却する流下ブライン熱交換部と、

前記流下ブライン熱交換部の下流側に位置し吐出側が前記蓄熱槽側と前記供給配管側とに

10

20

分岐した3方弁と、を有することを特徴とする冷却システム。

【請求項2】

蓄熱槽内に気泡を吐出してラインを攪拌するエア攪拌手段をさらに有することを特徴とする請求項1記載の冷却システム。

【請求項3】

夜間運転時には、3方弁の流路を供給配管側にするとともに、貯留ライン冷却手段と流下ライン冷却手段とが冷却動作を行い、前記貯留ライン冷却手段が蓄熱槽内のラインを冷却するとともに、前記流下ライン冷却手段が供給配管内を流下するラインを冷却し、

昼間運転時には、供給配管内を流下するラインの温度に応じて3方弁が前記蓄熱槽側へのラインの還流量と供給配管側へのラインの還流量を変化させることを特徴とする請求項1または請求項2に記載の冷却システム。

10

【請求項4】

冷却負荷の熱交換器に対する霜取り運転時には、流下ライン冷却手段を停止するとともに、3方弁の流路を供給配管側とすることを特徴とする請求項1乃至請求項3のいずれかに記載の冷却システム。

【発明の詳細な説明】

【技術分野】

【0001】

本発明は、 CO_2 冷媒を用いてラインを冷却して蓄熱する冷却システムに関するものである。

20

【背景技術】

【0002】

例えば、商店や商業施設等では、庫内（室内）を所定の温度に維持管理する冷蔵ショーケースや空調システム等の温度管理設備が複数利用されている。このような温度管理設備の冷却装置のうち、安価な深夜電力を利用して蓄熱槽内のライン（不凍液）を冷却することで夜間蓄熱を行い、昼間の負荷冷却時には蓄熱槽から低温のラインを温度管理設備に供給して温度の維持管理を行うものは、電力コストの面で高い経済性を有している。このような、蓄熱槽を用いた蓄熱システムとして、例えば下記【特許文献1】、【特許文献2】が挙げられる。

30

【0003】

また、温度管理設備等の冷却負荷には連続使用により霜が付着し、冷却能力を低下させる。このため、定期的な霜取り動作が必要となる。この点、下記【特許文献3】では、冷却で使用した比較的温度の高いラインを冷却負荷に循環させて霜取りを行う発明が開示されている。

【先行技術文献】

【特許文献】

【0004】

【特許文献1】特開平11-281103号公報

【特許文献2】特開2000-65401号公報

【特許文献3】特開2004-77031号公報

40

【発明の概要】

【発明が解決しようとする課題】

【0005】

これら従来の冷却システムでは冷媒としてCFC（クロロフルオロカーボン）やHCFC（ハイドロクロロフルオロカーボン）といった特定フロンやHFC（ハイドロフルオロカーボン）といった代替フロンが使用されてきた。しかしながら、現在、特定フロンはオゾン層破壊物質として、また代替フロンは温室効果ガスとして、国際的な規制が行われている。このため、これらフロンに替わる環境負荷（温暖化係数）の小さい CO_2 冷媒への代替が求められている。

50

【 0 0 0 6 】

本発明は上記事情に鑑みてなされたものであり、 CO_2 冷媒を用いブラインを冷却する蓄熱装置を用いた冷却システムの提供を目的とする。

【課題を解決するための手段】

【 0 0 0 7 】

本発明は、

(1) 不凍液を水で所定の濃度に希釈したブラインを貯留する蓄熱槽 3 0 と、前記蓄熱槽 3 0 内のブラインを冷却する貯留ブライン冷却手段 3 2 A と、前記蓄熱槽 3 0 内のブラインを冷却負荷 5 0 A ~ 5 0 C 側に供給する供給配管 4 0 と、を備え、前記貯留ブライン冷却手段 3 2 A は、 CO_2 冷媒を圧縮する圧縮部 2 0 a と、前記圧縮部 2 0 a で圧縮された CO_2 冷媒を熱交換して液化する熱交換部 2 1 a と、前記熱交換部 2 1 a で液化した CO_2 冷媒を断熱膨張させる膨張部 2 4 a と、前記膨張部 2 4 a で膨張した CO_2 冷媒との熱交換により前記蓄熱槽 3 0 内のブラインを冷却する貯留ブライン熱交換部 2 6 と、を有した蓄熱装置 8 0 と、

供給配管 4 0 に接続した冷却負荷 5 0 A ~ 5 0 C と、蓄熱槽 3 0 内のブラインを前記供給配管 4 0 を介して前記冷却負荷 5 0 A ~ 5 0 C 側に圧送するポンプ手段 4 2 と、前記冷却負荷 5 0 A ~ 5 0 C で熱交換したブラインを冷却する流下ブライン冷却手段 3 2 B と、前記流下ブライン冷却手段 3 2 B を構成し CO_2 冷媒を圧縮する第 2 の圧縮部 2 0 b と、前記流下ブライン冷却手段 3 2 B を構成し前記第 2 の圧縮部 2 0 b で圧縮された CO_2 冷媒を冷却して液化する第 2 の熱交換部 2 1 b と、前記流下ブライン冷却手段 3 2 B を構成し前記第 2 の熱交換部 2 1 b で冷却された CO_2 冷媒を断熱膨張させる第 2 の膨張部 2 4 b と、前記流下ブライン冷却手段 3 2 B を構成し前記第 2 の膨張部 2 4 b で膨張した CO_2 冷媒との熱交換により前記冷却負荷 5 0 A ~ 5 0 C で熱交換したブラインを冷却する流下ブライン熱交換部 2 8 と、前記流下ブライン熱交換部 2 8 の下流側に位置し吐出側が前記蓄熱槽 3 0 側と前記供給配管 4 0 側とに分岐した 3 方弁 4 4 と、を有することを特徴とする冷却システム 1 0 0 を提供することにより、上記課題を解決する。

(2) 蓄熱槽 3 0 内に気泡を吐出してブラインを攪拌するエア攪拌手段 3 6 をさらに有することを特徴とする上記 (1) 記載の冷却システム 1 0 0 を提供することにより、上記課題を解決する。

(3) 夜間運転時には、3 方弁 4 4 の流路を供給配管 4 0 側にするとともに、貯留ブライン冷却手段 3 2 A と流下ブライン冷却手段 3 2 B とが冷却動作を行い、前記貯留ブライン冷却手段 3 2 A が蓄熱槽 3 0 内のブラインを冷却するとともに、前記流下ブライン冷却手段 3 2 B が供給配管 4 0 内を流下するブラインを冷却し、

昼間運転時には、供給配管 4 0 内を流下するブラインの温度に応じて 3 方弁 4 4 が前記蓄熱槽 3 0 側へのブラインの還流量と供給配管 4 0 側へのブラインの還流量を変化させることを特徴とする上記 (1) または (2) に記載の冷却システム 1 0 0 を提供することにより、上記課題を解決する。

(4) 冷却負荷 5 0 A ~ 5 0 C の熱交換器 5 2 に対する霜取り運転時には、流下ブライン冷却手段 3 2 B を停止するとともに、3 方弁 4 4 の流路を供給配管 4 0 側とすることを特徴とする上記 (1) 乃至 (3) のいずれかに記載の冷却システム 1 0 0 を提供することにより、上記課題を解決する。

【発明の効果】

【 0 0 0 8 】

本発明に係る冷却システムは温暖化係数の小さい CO_2 冷媒を用いてブラインの冷却を行い、このブラインを用いて冷却負荷の冷却を行う。これにより、温暖化係数の高い温室効果ガスの使用量を低減することができる。

また、本発明に係る冷却システムは、比較的電力料金が割安で且つ昼間よりも外気温度が低い夜間に貯留ブラインを高効率で冷却し蓄熱を行う。そして、昼間運転ではこの貯留ブラインの冷熱を冷却負荷の冷却に用いる。これにより、日中の電力消費を抑制することができ、エネルギーコストの削減を図ることができる。また、夜間の余剰な電力の有効活用

10

20

30

40

50

が可能となり、省エネルギー化に貢献することができる。

【図面の簡単な説明】

【 0 0 0 9 】

【図 1】本発明に係る冷却システムの夜間運転時の概略構成図である。

【図 2】本発明に係る冷却システムの昼間運転時の概略構成図である。

【図 3】本発明に係る冷却システムの霜取り運転時の概略構成図である。

【図 4】本発明に係る冷却システムの蓄熱装置の貯留ブライン熱交換部の例を示す図である。

【図 5】本発明に係る冷却システムの蓄熱装置の貯留ブライン熱交換部の他の例を示す図である。

【発明を実施するための形態】

【 0 0 1 0 】

本発明に係る冷却システム 1 0 0 について図面に基づいて説明する。ここで、図 1 は本発明に係る冷却システム 1 0 0 の夜間運転時の概略構成図である。また、図 2 は昼間運転時の概略構成図である。また、図 3 は霜取り運転時の概略構成図である。尚、図 1 ~ 図 3 中の実線の矢印は CO_2 冷媒及びブラインの流下方向を示すものであり、破線の矢印は制御信号の経路を簡略化して示したものである。

【 0 0 1 1 】

先ず、本発明に用いるブラインは、エチレングリコールやプロピレングリコール等の周知の不凍液を水で希釈したものであり、所定の温度（例えば - 6 ）で水成分の凍結が開始する濃度に調製する。そして本発明に係る冷却システム 1 0 0 の蓄熱装置 8 0 は、このブラインを貯留する蓄熱槽 3 0 と、この蓄熱槽 3 0 内のブラインを冷却する貯留ブライン冷却手段 3 2 A と、蓄熱槽 3 0 内のブラインを冷却負荷 5 0 A ~ 5 0 C 側に供給する供給配管 4 0 と、を備えている。また、貯留ブライン冷却手段 3 2 A は、 CO_2 冷媒を圧縮する圧縮部 2 0 a と、この圧縮部 2 0 a で圧縮された CO_2 冷媒を冷却して液化する熱交換部 2 1 a と、この熱交換部 2 1 a で液化した CO_2 冷媒を断熱膨張させる膨張弁等の周知の膨張部 2 4 a と、この膨張部 2 4 a により膨張した CO_2 冷媒との熱交換により蓄熱槽 3 0 内のブライン（貯留ブライン）を冷却する貯留ブライン熱交換部 2 6 と、を有している。また、貯留ブライン冷却手段 3 2 A は、熱交換部 2 1 a で液化した CO_2 冷媒と、貯留ブラインの冷却で使用した CO_2 冷媒との間で熱交換を行う液ガス熱交換部 2 2 a を有することが好ましい。尚、圧縮部 2 0 a 及び熱交換部 2 1 a は、 CO_2 冷媒を用いた周知の冷凍装置の室外機 3 4 a を用いることが好ましい。

【 0 0 1 2 】

また、貯留ブライン冷却手段 3 2 A は、 CO_2 冷媒中に混入した水分を除去するための周知のドライヤ 1 0 を熱交換部 2 1 a と液ガス熱交換部 2 2 a との間に有していても良い。また、 CO_2 冷媒中に混入した夾雑物を除去する周知のサクションフィルタ 1 2 を液ガス熱交換部 2 2 a と圧縮部 2 0 a との間に有していても良い。また、貯留ブライン熱交換部 2 6 と液ガス熱交換部 2 2 a との間に周知のアキュムレータ 1 4 を設けても良い。

【 0 0 1 3 】

また、貯留ブライン熱交換部 2 6 は蓄熱槽 3 0 内に設置され貯留したブラインを所定の設定温度まで冷却するものであり、図 4 に示すようにコイル形状の冷却配管 2 5 を蓄熱槽 3 0 内に複数配列したものを有しても良いし、その他の形状のものを有しても良い。中でも図 5 に示すように、所定の間隔で折り返された折返し管路 2 3 を並列に接続し、蓄熱槽 3 0 の内部を満たすように構成することが特に好ましい。尚、図 4 (a) はコイル形状の冷却配管 2 5 を用いた貯留ブライン熱交換部 2 6 の上面図であり、図 4 (b) は正面図である。また、図 5 (a) は折返し管路 2 3 を用いた貯留ブライン熱交換部 2 6 の正面図であり、図 5 (b) は側面図である。そして、蓄熱槽 3 0 には貯留ブラインの温度を取得する温度センサ S 2 と、貯留ブラインの水位を取得する水位取得手段 S 1 とが設けられている。尚、水位取得手段 S 1 は貯留ブラインの水位を直接取得するものを有しても良いが、圧力センサを用い貯留ブラインの圧力から水位を算出して取得しても良い。

10

20

30

40

50

【 0 0 1 4 】

尚、蓄熱槽 30 の貯留ラインが冷却され凍結温度に達すると、ライン中の水成分が凍結し、この際の潜熱も蓄熱がされる。また、このとき貯留ライン冷却手段 32 A 及び後述のエア攪拌手段 36 の設定を最適化することで、ライン中の水成分を微細な氷として凍結させ、貯留ラインを微細な氷と液体の不凍液とが混在したシャーベット状のアイススラリとしても良い。この構成では供給配管 40、ポンプ手段 42 等をアイススラリの圧送に対応可能なものとする事で、貯留ラインのアイススラリで冷却負荷 50 A ~ 50 C を冷却することができる。この場合、貯留ラインの顕熱に加え、アイススラリが融解するときの潜熱を直接冷却負荷 50 A ~ 50 C の冷却に使用できるため、より高い冷却効率を得ることができる。

10

【 0 0 1 5 】

さらに、蓄熱装置 80 はエア攪拌手段 36 を有することが好ましい。このエア攪拌手段 36 は蓄熱槽 30 内の底面側に設けられ、エアポンプ 36 a により送気されるエアを底側から気泡として排出することで貯留ラインを攪拌する。この構成によれば、貯留ラインを全体的に冷却することが可能となり、無駄の少ない効率的な蓄熱を行うことができる。また、負荷冷却を行う際にも、蓄熱した冷熱を無駄なく使用することが可能となる。特に貯留ラインに氷が存在している場合には、その氷の潜熱を速やかに貯留ライン全体に伝導させ負荷の冷却に効果的に用いることができる。

【 0 0 1 6 】

また、本発明に係る冷却システム 100 は、上記の蓄熱装置 80 と、この蓄熱装置 80 の供給配管 40 に接続した冷却負荷 50 A ~ 50 C と、蓄熱槽 30 内の貯留ラインを供給配管 40 を介して冷却負荷 50 A ~ 50 C 側に圧送するポンプ手段 42 と、冷却負荷 50 A ~ 50 C で熱交換したラインを冷却する流下ライン冷却手段 32 B と、吐出側が蓄熱槽 30 側と供給配管 40 側とに分岐した 3 方弁 44 と、これらの各部を制御する図示しない制御部と、を有している。

20

【 0 0 1 7 】

また、流下ライン冷却手段 32 B は、貯留ライン冷却手段 32 A と同様に、CO₂ 冷媒を圧縮する圧縮部 20 b (第 2 の圧縮部) と、この圧縮部 20 b で圧縮された CO₂ 冷媒を冷却して液化する熱交換部 21 b (第 2 の熱交換部) と、この熱交換部 21 b で冷却された CO₂ 冷媒を断熱膨張させる膨張弁等の周知の膨張部 24 b (第 2 の膨張部) と、この膨張部 24 b で膨張した CO₂ 冷媒との熱交換により冷却負荷 50 A ~ 50 C で熱交換したラインを冷却するライン熱交換部 28 と、を有している。そして、このライン熱交換部 28 の下流側に 3 方弁 44 が位置する。また、流下ライン冷却手段 32 B は、熱交換部 21 b で液化した CO₂ 冷媒と、ライン熱交換部 28 での熱交換した CO₂ 冷媒との間で熱交換を行う液ガス熱交換部 22 b を有することが好ましい。また、圧縮部 20 b 及び熱交換部 21 b は、貯留ライン冷却手段 32 A と同様に、CO₂ 冷媒を用いた周知の冷凍装置の室外機 34 b を用いることが好ましい。さらに、貯留ライン冷却手段 32 A と同様に、ドライヤ 10、サクシオンフィルタ 12 等を冷媒経路上に設けることが好ましい。

30

【 0 0 1 8 】

また、冷却負荷 50 A ~ 50 C は、例えば冷蔵ショーケース、冷蔵倉庫、その他の冷蔵設備、冷房空調設備等であり、供給配管 40 からのラインと庫内 (室内) の空気とを熱交換して冷却する熱交換器 52 をそれぞれ有している。また、各熱交換器 52 の上流には 3 方弁 54 がそれぞれ設けられており、この 3 方弁 54 の一方の吐出側がそれぞれの熱交換器 52 と接続する。また、3 方弁 54 の他方の吐出側には熱交換器 52 の下流で合流するバイパス管 56 が接続する。また、各冷却負荷 50 A ~ 50 C には庫内の温度を測定して出力する温度センサ 54 がそれぞれ設けられている。

40

【 0 0 1 9 】

尚、冷却負荷 50 A ~ 50 C は単体で構成しても良いが、基本的に複数台接続して用いる。この際、冷却負荷 50 A ~ 50 C は直列に接続し、さらに低温での冷蔵が要求される

50

例えば、肉、魚貝類用の冷蔵ショーケースを上流側（冷却負荷 50 A）に配置し、それよりも若干高い温度での冷蔵が許容される例えば、野菜や飲料用の冷蔵ショーケースや冷房空調設備等（冷却負荷 50 B、50 C）を下流側に順に配置する。この構成では上流側の冷却負荷 50 A に低温のライン（もしくはアイススラリー）が供給され、このラインとの熱交換により庫内の冷却が行われる。また、この冷却に用いられたラインは下流側の冷却負荷 50 B、50 C に順々に供給され、それぞれの熱交換器 52 において熱交換が行われ庫内（室内）の冷却が行われる。この構成では、低い冷却温度が要求される冷却負荷 50 A に最も低温のラインを供給して庫内の冷却を行い、さほどの冷却温度が要求されない冷却負荷 50 B、50 C には前段の冷却負荷で使用したラインを用いて冷却を行う。このように、ラインの持つ冷熱をカスケード的に無駄なく利用することで、冷却負荷 50 A ~ 50 C の効率的な冷却を行うことができる。そして、冷却負荷 50 A ~ 50 C の冷却に使用されたラインは帰還配管 46 を介して 3 方弁 44 側に流下する。

10

【0020】

また、供給配管 40 には自身を流下するラインの温度を取得する温度センサ S3 が設けられ、昼間運転においては温度センサ S3 が取得したラインの温度に応じて 3 方弁 44 の吐出側の開口比率が制御される。また、流下ライン熱交換部 28 の前後には、冷却負荷 50 A ~ 50 C による熱交換後のラインの温度を取得する温度センサ S5 と、流下ライン熱交換部 28 による熱交換後のラインの温度を取得する温度センサ S6 とが設けられ、この温度センサ S5 が取得したラインの温度に応じてポンプ手段 42 の吐出量が制御される。また、温度センサ S6 が取得したラインの温度に応じて流下ライン冷却手段 32 B のオン・オフが制御される。

20

【0021】

次に、本発明に係る冷却システム 100 の夜間運転時の動作を図 1 を用いて説明する。尚、冷却システム 100 の昼間運転と夜間運転、及び霜取り運転の切替は、例えば制御部に設定されたタイマによって行われる。

【0022】

まず、夜間運転において制御部は 3 方弁 44 の流路を供給配管 40 側とする。これにより、冷却負荷 50 A ~ 50 C 側を流下するラインの流路と、蓄熱槽 30 とは分離する。そして、制御部は貯留ライン冷却手段 32 A を動作させる。これにより、圧縮部 20 a が動作して CO₂ 冷媒を圧縮し高温高压状態にして吐出する。次に、この高温高压の CO₂ 冷媒は熱交換部 21 a において外気もしくは水との熱交換により冷却し液化する。次に、この CO₂ 冷媒はドライヤ 10 により内部に混入した不要な水分が除去された後、液ガス熱交換部 22 a にて貯留ラインの冷却に用いられた CO₂ 冷媒との間で熱交換が行われ、さらに冷却する。次に、この CO₂ 冷媒は膨張部 24 a にて断熱膨張し低温低压の気液二相冷媒となる。次に、この CO₂ 冷媒は蓄熱槽 30 内に設けられた貯留ライン熱交換部 26 を流下して蓄熱槽 30 内の貯留ラインとの間で熱交換が行われ気化する。そして、この際の CO₂ 冷媒の吸熱により貯留ラインの温度が低下する。この貯留ラインの温度は温度センサ S2 が取得して制御部に出力する。次に、気化した CO₂ 冷媒はアキュムレータ 14 を介して液ガス熱交換部 22 a に流入し、上流側の CO₂ 冷媒（液相）との間で熱交換がなされる。次に、CO₂ 冷媒はサクシオンフィルタ 12 にて無用な夾雑物が除去された後、圧縮部 20 a に吸引され、高温高压の CO₂ 冷媒として再度吐出される。

30

40

【0023】

また、制御部は温度センサ S2 を介して取得した貯留ラインの温度が予め設定された特定の温度範囲になった場合、もしくは、予め設定した時間帯となった場合にエアポンプ 36 a を動作させる。これにより、エア攪拌手段 36 から気泡が吐出し貯留ラインを攪拌する。これにより、貯留ライン熱交換部 26 による熱交換が万遍なく行われ、貯留ラインの温度が全体的に低下する。そして、貯留ラインの温度が凍結温度に達すると貯留ライン中の水分が凍結する。この凍結により貯留ラインの体積は増大し水位が上昇する。この貯留ラインの水位の変化は水位取得手段 S1 が取得して制御部に出力する。

50

そして、制御部は貯留ラインの水位が予め設定された上限水位に達すると貯留ライン冷却手段 3 2 A を停止する。これにより、貯留ラインの過剰な凍結（蓄熱）は防止される。また、制御部は温度センサ S 2 を介して取得した貯留ラインの温度が予め設定された下限温度に達すると貯留ライン冷却手段 3 2 A を停止する。これにより、蓄熱槽 3 0 には所定の温度のラインが貯留する。尚、制御部は貯留ラインが上限水位及び下限温度に達しない場合でも、予め設定された時間帯を超えた場合に貯留ライン冷却手段 3 2 A を停止する。

【 0 0 2 4 】

また、これと並行して、制御部は温度センサ S 5 を介して帰還配管 4 6 を流下するラインの温度を取得して、その温度に応じてポンプ手段 4 2 を動作させる。尚、ポンプ手段 4 2 は周知のインバータ制御により吐出量の調整が可能であり、制御部はラインの温度が高い場合にはポンプ手段 4 2 の吐出量を増大させ、ラインの温度が低い場合にはポンプ手段 4 2 の吐出量を減少させる。

【 0 0 2 5 】

また、制御部は温度センサ S 6 を介して流下ライン熱交換部 2 8 の下流側のラインの温度を取得して、その温度が予め設定された温度を超えた場合に流下ライン冷却手段 3 2 B を動作させる。これにより、流下ライン冷却手段 3 2 B の圧縮部 2 0 b が動作して C O₂ 冷媒を圧縮し高温高压状態にして吐出する。次に、この高温高压の C O₂ 冷媒は熱交換部 2 1 b において外気もしくは水との熱交換により冷却し液化する。次に、この C O₂ 冷媒はドライヤ 1 0 により内部に混入した不要な水分が除去された後、液ガス熱交換部 2 2 b にてライン熱交換部 2 8 の熱交換で使用した C O₂ 冷媒との間で熱交換が行われ、さらに冷却する。次に、この C O₂ 冷媒は膨張部 2 4 b にて断熱膨張し低温低压の気液二相冷媒となる。次に、この C O₂ 冷媒は流下ライン熱交換部 2 8 を流下して帰還配管 4 6 を流下するラインとの間で熱交換が行われ気化する。そして、この際の C O₂ 冷媒の吸熱によりラインの温度が低下する。この熱交換後のラインの温度は温度センサ S 6 が取得して制御部に出力する。次に、気化した C O₂ 冷媒は液ガス熱交換部 2 2 b に流入し、上流側の C O₂ 冷媒（液相）との間で熱交換がなされる。次に、C O₂ 冷媒はサクシオンフィルタ 1 2 にて無用な夾雑物が除去された後、圧縮部 2 0 b に吸引され、高温高压の C O₂ 冷媒として再度吐出される。

【 0 0 2 6 】

また、流下ライン熱交換部 2 8 で冷却されたラインは 3 方弁 4 4 を通して供給配管 4 0 に流入し、ポンプ手段 4 2 によって冷却負荷 5 0 A ~ 5 0 C 側に圧送される。尚、供給配管 4 0 を流下するラインの温度は温度センサ S 3 が取得するが、夜間運転においては温度センサ S 3 に基づく特別な制御は行われない。

【 0 0 2 7 】

そして、ポンプ手段 4 2 で圧送されたラインは最上流に位置する冷却負荷 5 0 A の 3 方弁 5 4 に到達する。このとき制御部は、冷却負荷 5 0 A の温度センサ S 4 を介して取得した庫内の温度が予め設定された温度よりも高い場合に、3 方弁 5 4 の吐出方向を熱交換器 5 2 側とする。この場合、ラインは熱交換器 5 2 を流下して庫内の空気との熱交換が行われ、冷却負荷 5 0 A の庫内の温度を低下させる。そして、後段の冷却負荷 5 0 B 側に流下する。また、冷却負荷 5 0 A の庫内の温度が予め設定された温度よりも低い場合、制御部は冷却負荷 5 0 A の冷却状態は十分であるとして 3 方弁 5 4 の吐出方向をバイパス管 5 6 側とする。この場合、ラインは熱交換器 5 2 を通らずにバイパス管 5 6 を通って後段の冷却負荷 5 0 B 側に直接流下する。そして、冷却負荷 5 0 B 側に流下したラインは、冷却負荷 5 0 A と全く同様にして熱交換器 5 2 もしくはバイパス管 5 6 を通って冷却負荷 5 0 C 側に流下する。また、冷却負荷 5 0 C 側に流下したラインは、同様にして熱交換器 5 2 もしくはバイパス管 5 6 を通って帰還配管 4 6 に流下する。そして、流下ライン熱交換部 2 8 にて冷却された後、供給配管 4 0 を介して再度冷却負荷 5 0 A ~ 5 0 C の冷却に給される。また、制御部は温度センサ S 6 を介して取得したラインの温度が予め設定された温度以下となった場合に流下ライン冷却手段 3 2 B を停止する。これにより

10

20

30

40

50

、過度の冷却による流下ブライン熱交換部 28 内でのブラインの凍結を防止することができる。

【0028】

ここで、夜間では冷却負荷 50A ~ 50C の負荷量が日中と比較して小さい。そして、流下ブライン冷却手段 32B の各部は、夜間における冷却負荷 50A ~ 50C の負荷量を補える能力に設計される。

【0029】

次に、本発明に係る冷却システム 100 の昼間運転時の動作を図 2 を用いて説明する。まず、昼間運転においては貯留ブライン冷却手段 32A は基本的に停止する。ただし、温度センサ S2 が取得する貯留ブラインの温度が予め設定されている上限温度を超えた場合には、制御部が貯留ブライン冷却手段 32A を動作させ、夜間運転時と同様に貯留ブラインの冷却を行う。

10

【0030】

また、制御部は流下ブライン冷却手段 32B 及び各 3 方弁 54 を夜間運転時と同様に制御する。また、制御部は温度センサ S3 が取得する供給配管 40 のブラインの温度に応じて 3 方弁 44 の供給配管 40 側と蓄熱槽 30 側の開度を調整する。即ち、温度センサ S3 の温度が設定温度と同等もしくは低い場合、制御部は 3 方弁 44 の供給配管 40 側の開口比率を大きく、蓄熱槽 30 側の開口比率が小さくなるように制御する。これにより、ブラインの供給配管 40 への還流量が多くなり、蓄熱槽 30 への還流量が少なくなる。この場合、冷却負荷 50A ~ 50C の冷却は流下ブライン冷却手段 32B 側が主体的に行う。

20

【0031】

また、温度センサ S3 の温度が設定温度よりも高い場合、即ち冷却負荷 50A ~ 50C の負荷量が増大し流下ブライン冷却手段 32B の能力を超えた場合、制御部は 3 方弁 44 の蓄熱槽 30 側の開口比率を大きく、供給配管 40 側の開口比率が小さくなるように制御する。この場合、ブラインの蓄熱槽 30 への還流量が増大するとともに、供給配管 40 への還流量が減少する。これにより、蓄熱槽 30 から低温の貯留ブラインが供給配管 40 に流入し、冷却負荷 50A ~ 50C の冷却に給される。また、蓄熱槽 30 内に吐出されたブラインは貯留ブラインによって冷却される。これにより、流下ブライン冷却手段 32B の負荷は軽減され、日中の電力消費を抑制することが可能となる。

【0032】

30

次に、本発明に係る冷却システム 100 の霜取り運転時の動作を図 3 を用いて説明する。尚、霜取り運転は冷却負荷 50A ~ 50C の熱交換器 52 に付着した霜を融解して除去するためのものであり、夜間運転、昼間運転を問わず予め設定された間隔で定期的に行われる。

【0033】

冷却システム 100 における霜取り運転では、制御部は 3 方弁 44 の吐出方向を供給配管 40 側にする。これにより、冷却負荷 50A ~ 50C 側を流下するブラインの流路と、蓄熱槽 30 とは分離する。また、制御部は冷却負荷 50A ~ 50C の 3 方弁 54 の吐出方向を全て熱交換器 52 側とする。そして、制御部は流下ブライン冷却手段 32B を停止する。これにより、冷却負荷 50A ~ 50C で熱交換されたブラインは冷却されことなく全ての熱交換器 52 内を循環する。そして、これを一定時間継続して行うことで熱交換器 52 に付着した霜は融解し除去される。そして、規定の時間の霜取り運転が終了すると、流下ブライン冷却手段 32B は前述の夜間運転もしくは昼間運転動作に復帰する。尚、貯留ブライン冷却手段 32A は霜取り運転時でも特別な動作は行わず、夜間運転時、昼間運転時の動作をそのまま維持する。

40

【0034】

以上のように、本発明に係る冷却システム 100 は温暖化係数の小さい CO₂ 冷媒を用いてブラインの冷却を行い、このブラインを用いて冷却負荷 50A ~ 50C の冷却を行う。これにより、温暖化係数の高い温室効果ガスの使用量を低減することができる。

【0035】

50

また、本発明に係る冷却システム１００は、比較的電力料金が割安で且つ昼間よりも外気温度が低い夜間に貯留ラインを高効率で冷却し蓄熱を行う。そして、昼間運転ではこの貯留ラインの冷熱を冷却負荷５０Ａ～５０Ｃの冷却に用いる。これにより、昼間運転における流下ライン冷却手段３２Ｂの負荷が軽減され、日中の電力消費を抑制することができる。これにより、エネルギーコストの削減を図ることが可能な他、夜間の余剰な電力の有効活用が可能となり、省エネルギー化に貢献することができる。

【００３６】

さらに、本発明に係る冷却システム１００は、流下ライン冷却手段３２Ｂを停止して、ラインの循環により熱交換器５２の霜取りを行う。これにより、さらなるエネルギーコストの削減と省エネルギー化を図ることができる。

10

【００３７】

尚、本例で示した蓄熱装置８０、蓄熱槽３０、冷却システム１００の各部の構成、機構、形状、寸法、配管経路、動作等は一例であるから、本例に限定される訳ではなく、本発明は本発明の要旨を逸脱しない範囲で変更して実施することが可能である。

【符号の説明】

【００３８】

２０ａ 圧縮部
 ２０ｂ （第２の）圧縮部
 ２１ａ 熱交換部
 ２１ｂ （第２の）熱交換部
 ２４ａ 膨張部
 ２４ｂ （第２の）膨張部
 ２６ 貯留ライン熱交換部
 ２８ 流下ライン熱交換部
 ３０ 蓄熱槽
 ３２Ａ 貯留ライン冷却手段
 ３２Ｂ 流下ライン冷却手段
 ３６ エア攪拌手段
 ４０ 供給配管
 ４２ ポンプ手段
 ４４ ３方弁
 ５０Ａ～５０Ｃ 冷却負荷
 ８０ 蓄熱装置
 １００ 冷却システム

20

30

【要約】

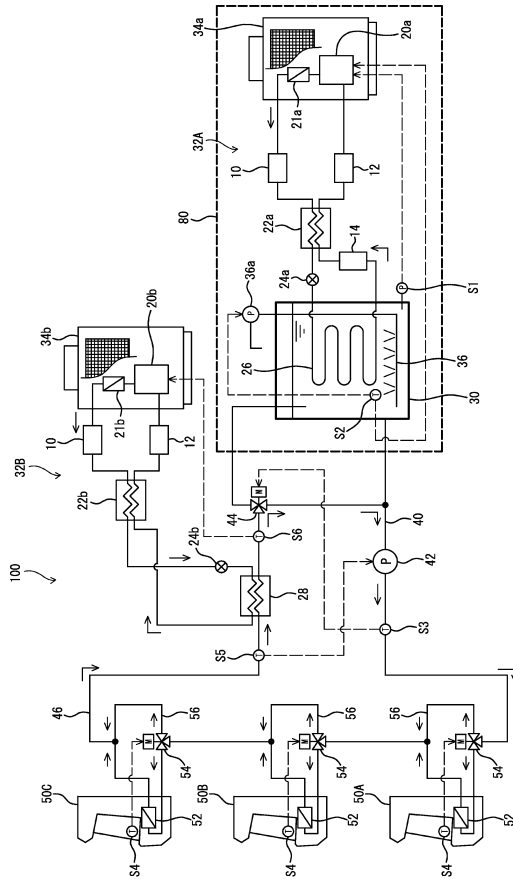
【課題】ＣＯ₂冷媒を用いラインを冷却する蓄熱装置及び、この蓄熱装置を用いた冷却システムを提供する。

【解決手段】この蓄熱装置８０、冷却システム１００は温暖化係数の小さいＣＯ₂冷媒を用いてラインの冷却を行い、このラインを用いて冷却負荷５０Ａ～５０Ｃの冷却を行う。これにより、温暖化係数の高い温室効果ガスの使用量を低減することができる。また、この冷却システム１００は、比較的電力料金が割安で且つ昼間よりも外気温度が低い夜間に貯留ラインを高効率で冷却し蓄熱を行う。そして、昼間運転ではこの貯留ラインの冷熱を冷却負荷５０Ａ～５０Ｃの冷却に用いる。これにより、日中の電力消費を抑制することができる、エネルギーコストの削減を図ることが可能な他、夜間の余剰な電力の有効活用が可能となり、省エネルギー化に貢献することができる。

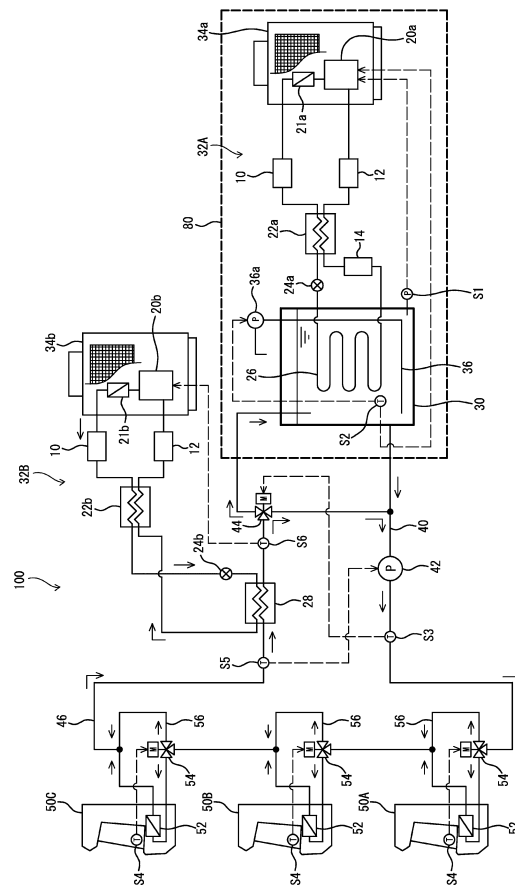
40

【選択図】図１

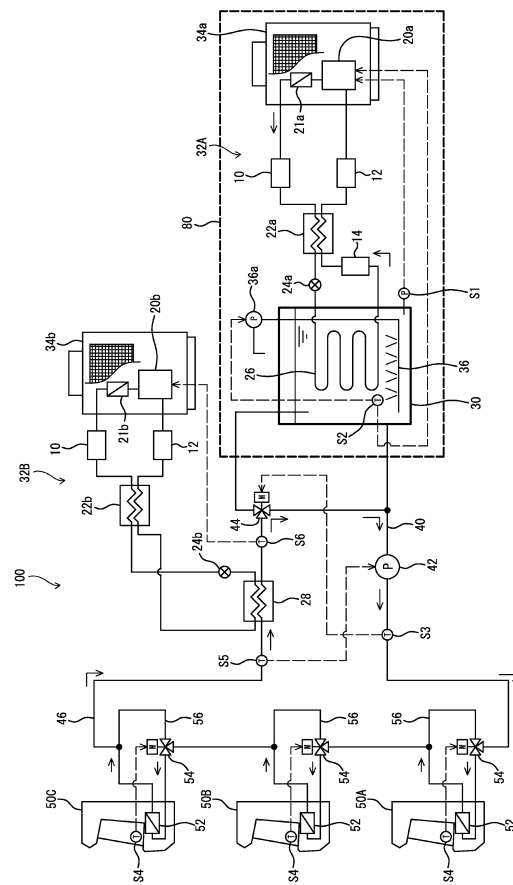
【図 1】



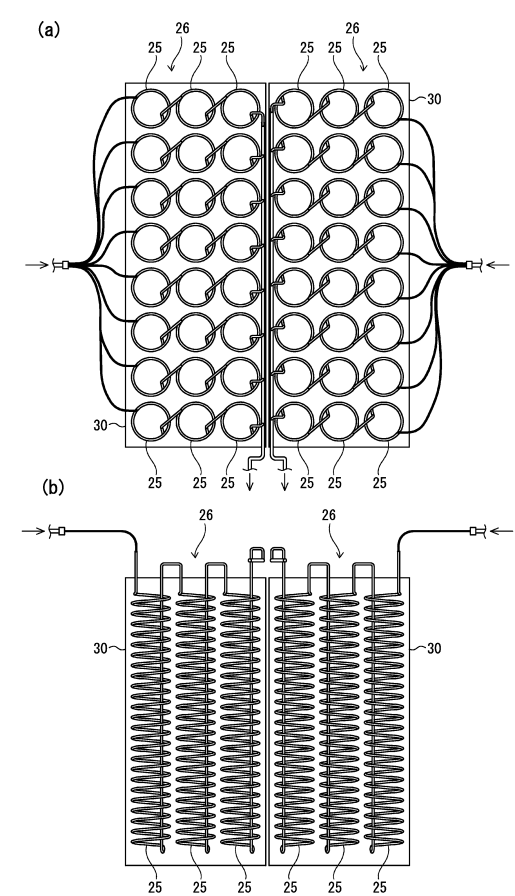
【図 2】



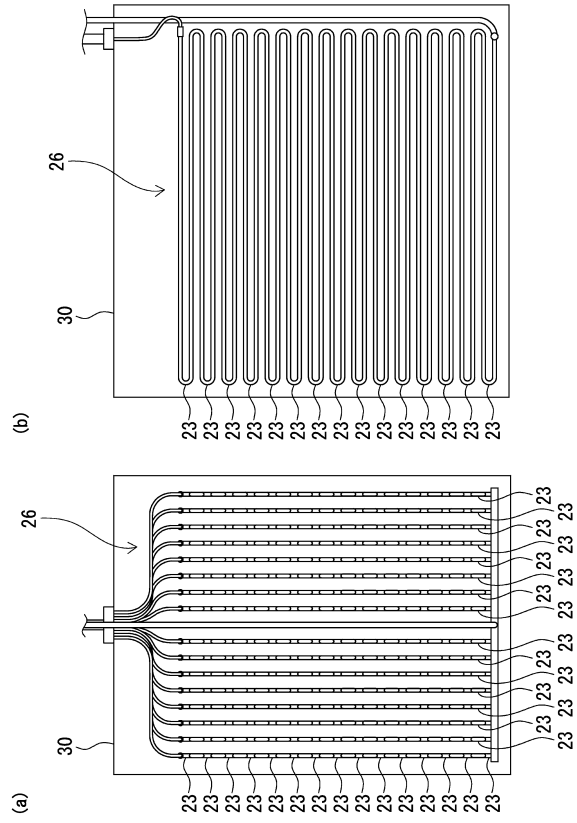
【図 3】



【図 4】



【図 5】



フロントページの続き

(51)Int.Cl. F I
F 2 5 D 21/12

(56)参考文献 特開 2 0 0 0 - 0 0 2 4 7 4 (J P , A)
特開 2 0 0 0 - 0 7 4 5 4 2 (J P , A)
特開 2 0 1 5 - 1 6 6 6 5 5 (J P , A)

(58)調査した分野(Int.Cl. , D B 名)
F 2 5 B 1 / 0 0