



(12) 发明专利

(10) 授权公告号 CN 111006411 B

(45) 授权公告日 2023. 12. 19

(21) 申请号 201911400212.8

F25B 41/20 (2021.01)

(22) 申请日 2019.12.30

F25B 41/26 (2021.01)

(65) 同一申请的已公布的文献号

F25B 47/02 (2006.01)

申请公布号 CN 111006411 A

F24H 4/02 (2022.01)

(43) 申请公布日 2020.04.14

(73) 专利权人 冰山冷热科技股份有限公司

(56) 对比文件

CN 211424734 U, 2020.09.04

地址 116600 辽宁省大连市经济技术开发区

SU 1015204 A1, 1983.04.30

区辽河东路106号

CN 104501445 A, 2015.04.08

(72) 发明人 黄鑫 王作忠 初韶群 苗畅新

WO 2018045507 A1, 2018.03.15

杜丽丽 阎树冬

CN 102654324 A, 2012.09.05

US 2011120179 A1, 2011.05.26

(74) 专利代理机构 大连东方专利代理有限责任

CN 110057133 A, 2019.07.26

公司 21212

审查员 荣双林

专利代理师 高永德 李洪福

(51) Int. Cl.

F25B 9/00 (2006.01)

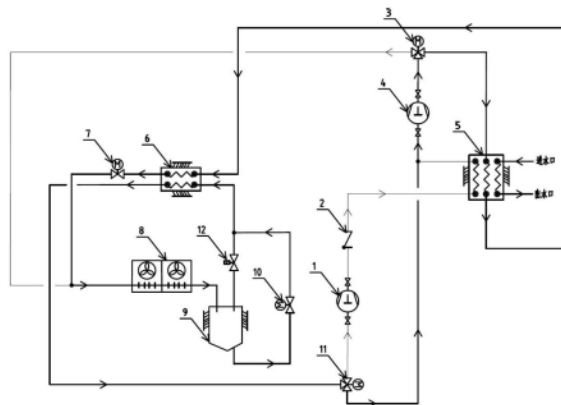
权利要求书1页 说明书5页 附图3页

(54) 发明名称

高压排气热回收的宽环温型CO2空气源热泵系统

(57) 摘要

本发明提供一种高压排气热回收的宽环温型CO2空气源热泵系统,包括:低压段CO2压缩机,高压段排气电子三通阀,高压段CO2压缩机,热回收板式换热器,回热循环板式换热器,高压电子压力调节阀,蒸发器,气液分离器,汽分电子压力调节阀和低压段吸气电子三通阀;热回收板式换热器采用六接口形式,同时回收低压段排气热量和高压段排气热量,实现热源的最大回收利用,室外温度变化过程将通过控制器进行数据采集,控制器程序可通过控制电子三通阀实现制热循环的切换,该切换保证在低环温情况下系统实现两级压缩过程,高环温情况下实现一级压缩过程,可保证系统安全可靠运行,同时保证系统运行的高效率。



1. 高压排气热回收的宽环温型CO₂空气源热泵系统,其特征在于,包括:

低压段CO₂压缩机(1),排气单向阀(2),高压段排气电子三通阀(3),高压段CO₂压缩机(4),热回收板式换热器(5),回热循环板式换热器(6),高压电子压力调节阀(7),蒸发器(8),气液分离器(9),汽分电子压力调节阀(10),低压段吸气电子三通阀(11)和电动球阀(12);

所述低压段CO₂压缩机(1)输出端通过带有排气单向阀(2)的管路经由热回收板式换热器(5)最终与高压段CO₂压缩机(4)入口端连通;

高压段CO₂压缩机(4)的输出管路与高压段排气电子三通阀(3)进入口连通,高压段排气电子三通阀(3)的另外一路依次经由热回收板式换热器(5)、回热循环板式换热器(6)和蒸发器(8)最终与气液分离器(9)的进入气路连通,且此路管路位于回热循环板式换热器(6)和蒸发器(8)之间设置高压电子压力调节阀(7);高压段排气电子三通阀(3)的最后一路直接与蒸发器(8)进入端连通;

低压段CO₂压缩机(1)的输入端管路与低压段吸气电子三通阀(11)一个输出口连通;

低压段吸气电子三通阀(11)的另外一输出管路与高压段CO₂压缩机(4)的入口端连通,且在进入高压段CO₂压缩机(4)之前汇入低压段CO₂压缩机(1)和高压段CO₂压缩机(4)的连接管路上;

低压段吸气电子三通阀(11)的最后一路输入路径的管路经由回热循环板式换热器(6)与气液分离器(9)的其中一条输出管路连通,且位于回热循环板式换热器(6)与气液分离器(9)之间管路上设置有电动球阀(12);

气液分离器(9)的另外一个输出管路上设置有汽分电子压力调节阀(10),且最终汇入到气液分离器(9)与回热循环板式换热器(6)的连接管路上。

2. 根据权利要求1所述的高压排气热回收的宽环温型CO₂空气源热泵系统,其特征在于:

气液分离器(9)的设置汽分电子压力调节阀(10)的管路汇入位置位于电动球阀(12)之后。

高压排气热回收的宽环温型CO₂空气源热泵系统

技术领域

[0001] 本发明涉及热泵系统技术领域,具体而言,尤其涉及一种高压排气热回收的宽环温型CO₂空气源热泵系统。

背景技术

[0002] 随着国家对环保要求的提高,冬季取暖设备由传统的燃煤向使用电力的热泵系统转变。而热泵系统中需要使用冷媒工质,自然冷媒CO₂由于其自身优良的环保特性(ODP=0, GWP=1),优秀的制热能力,使其在新型热泵系统中备受青睐。我们国家纬度南北跨度很大,北方地区冬季环境温度会低至-40℃,温度跨度很大,普通型热泵系统难以适应北方低环温的使用。

发明内容

[0003] 根据上述提出的技术问题,而提供一种高压排气热回收的宽环温型CO₂空气源热泵系统。

[0004] 本发明采用的技术手段如下:

[0005] 高压排气热回收的宽环温型CO₂空气源热泵系统,包括:

[0006] 低压段CO₂压缩机,排气单向阀,高压段排气电子三通阀,高压段CO₂压缩机,热回收板式换热器,回热循环板式换热器,高压电子压力调节阀,蒸发器,气液分离器,汽分电子压力调节阀,低压段吸气电子三通阀和电动球阀;

[0007] 低压段CO₂压缩机输出端通过带有排气单向阀的管路经由热回收板式换热器5最终与高压段CO₂压缩机入口端连通;

[0008] 高压段CO₂压缩机的输出管路与高压段排气电子三通阀进出口连通,高压段排气电子三通阀的另外一路依次经由热回收板式换热器、回热循环板式换热器和蒸发器最终与气液分离器的进入气路连通,且此路管路位于回热循环板式换热器和蒸发器之间设置高压电子压力调节阀;高压段排气电子三通阀的最后一路直接与蒸发器进入端连通;

[0009] 低压段CO₂压缩机的输入端管路与低压段吸气电子三通阀一个输出口连通;

[0010] 低压段吸气电子三通阀的另外一输出管路与高压段CO₂压缩机的入口端连通,且在进入高压段CO₂压缩机之前汇入低压段CO₂压缩机和高压段CO₂压缩机的连接管路上;

[0011] 低压段吸气电子三通阀的最后一路输入路径的管路经由回热循环板式换热器与气液分离器的其中一条输出管路连通,且位于板式换热器与气液分离器之间管路上设置有电动球阀;

[0012] 气液分离器的另外一个输出管路上设置有汽分电子压力调节阀,且最终汇入到气液分离器与回热循环板式换热器的连接管路上;

[0013] 气液分离器的设置有汽分电子压力调节阀的管路汇入位置位于电动球阀之后。

[0014] 高环温制热时,由高压段CO₂压缩机将CO₂制冷剂进行压缩,压缩成高温高压的制冷剂气体经高压段排气电子三通阀进入热回收板式换热器,在热回收板式换热器中加热水

同时给CO₂制冷剂进行冷却,冷却后形成高压跨临界状态制冷剂,跨临界制冷剂在回热循环板式换热器中进一步冷却,经高压电子压力调节阀节流后进入蒸发器内,低压制冷剂在蒸发器内蒸发吸热,形成低压气体制冷剂后经电动球阀后进入到回热循环板式换热器中,经过该板式换热器后形成过热态的CO₂制冷剂,该过热态制冷剂经低压段吸气电子三通阀后回到高压段压缩机,完成制热循环。在压缩机运行过程中,汽分电子压力调节阀开启,保证汽分内的油可以随着制冷剂回到压缩机内。

[0015] 低环温制热时,由低压段CO₂压缩机将CO₂制冷剂进行压缩,压缩成高温中压的制冷剂气体进入热回收板式换热器,在热回收板式换热器中加热水同时给CO₂制冷剂进行冷却,冷却后形成中压制冷剂,中压制冷剂进入到高压段CO₂压缩机中继续压缩,压缩成高温高压的制冷剂气体经高压段排气电子三通阀再次进入热回收板式换热器,在热回收板式换热器中加热水同时给CO₂制冷剂进行冷却,冷却后形成高压跨临界状态制冷剂,跨临界制冷剂在回热循环板式换热器中进一步冷却,经高压电子压力调节阀节流后进入蒸发器内,低压制冷剂在蒸发器内蒸发吸热,形成低压气体制冷剂后经电动球阀后进入到回热循环板式换热器中,经过该板式换热器后形成过热态的CO₂制冷剂,该过热态制冷剂经低压段吸气电子三通阀后回到低压段压缩机,完成制热循环。在压缩机运行过程中,汽分电子压力调节阀开启,保证汽分内的油可以随着制冷剂回到压缩机内。

[0016] 除霜时,由高压段CO₂压缩机将CO₂制冷剂进行压缩,压缩成高温高压的制冷剂气体经高压段排气电子三通阀后进入蒸发器中,该高温气体给予蒸发器化霜使用,化霜后的高压制冷剂经汽分电子压力调节阀的节流降压后进入到回热循环板式换热器中,吸收部分热量后经低压段吸气电子三通阀回到高压段压缩机中,完成化霜循环。

[0017] 本发明专利优点:宽环温型CO₂空气源热泵系统,可实现高环温和低环温的制热过程,可以很好的满足我国北方地区的冬季应用。该热泵系统制取的热水,可用于家庭用热水、取暖等多方面。通过控制器来控制电子三通阀,可以实现智能转换,系统运行和环境工况实现良好的匹配性。系统拥有着很强的实用性与通用性,符合于当前节能环保的设计理念,其必将为未来热泵系统的应用提供一个很好的系统设计。

附图说明

[0018] 为了更清楚地说明本发明实施例或现有技术中的技术方案,下面将对实施例或现有技术描述中所需要使用的附图做以简单地介绍,显而易见地,下面描述中的附图是本发明的一些实施例,对于本领域普通技术人员来讲,在不付出创造性劳动性的前提下,还可以根据这些附图获得其他的附图。

[0019] 图1——本发明专利的高环温制热循环示意图。

[0020] 图2——本发明专利的低环温制热循环示意图。

[0021] 图3——本发明专利的除霜循环示意图。

[0022] 图中:1-低压段CO₂压缩机,2-排气单向阀,3-高压段排气电子三通阀,4-高压段CO₂压缩机,5-热回收板式换热器,6-回热循环板式换热器,7-高压电子压力调节阀,8-蒸发器,9-气液分离器,10-汽分电子压力调节阀,11-低压段吸气电子三通阀,12-电动球阀。

具体实施方式

[0023] 需要说明的是,在不冲突的情况下,本发明中的实施例及实施例中的特征可以相互组合。下面将参考附图并结合实施例来详细说明本发明。

[0024] 为使本发明实施例的目的、技术方案和优点更加清楚,下面将结合本发明实施例中的附图,对本发明实施例中的技术方案进行清楚、完整地描述,显然,所描述的实施例仅仅是本发明一部分实施例,而不是全部的实施例。以下对至少一个示例性实施例的描述实际上仅仅是说明性的,决不作为对本发明及其应用或使用的任何限制。基于本发明中的实施例,本领域普通技术人员在没有做出创造性劳动前提下所获得的所有其他实施例,都属于本发明保护的范围。

[0025] 需要注意的是,这里所使用的术语仅是为了描述具体实施方式,而非意图限制根据本发明的示例性实施方式。如在这里所使用的,除非上下文另外明确指出,否则单数形式也意图包括复数形式,此外,还应当理解的是,当在本说明书中使用术语“包含”和/或“包括”时,其指明存在特征、步骤、操作、器件、组件和/或它们的组合。

[0026] 除非另外具体说明,否则在这些实施例中阐述的部件和步骤的相对布置、数字表达式和数值不限制本发明的范围。同时,应当清楚,为了便于描述,附图中所示出的各个部分的尺寸并不是按照实际的比例关系绘制的。对于相关领域普通技术人员已知的技术、方法和设备可能不作详细讨论,但在适当情况下,所述技术、方法和设备应当被视为授权说明书的一部分。在这里示出和讨论的所有示例中,任向具体值应被解释为仅仅是示例性的,而不是作为限制。因此,示例性实施例的其它示例可以具有不同的值。应注意:相似的标号和字母在下面的附图中表示类似项,因此,一旦某一项在一个附图中被定义,则在随后的附图中不需要对其进行进一步讨论。

[0027] 在本发明的描述中,需要理解的是,方位词如“前、后、上、下、左、右”、“横向、竖向、垂直、水平”和“顶、底”等所指示的方位或位置关系通常是基于附图所示的方位或位置关系,仅是为了便于描述本发明和简化描述,在未作相反说明的情况下,这些方位词并不指示和暗示所指的装置或元件必须具有特定的方位或者以特定的方位构造和操作,因此不能理解为对本发明保护范围的限制:方位词“内、外”是指相对于各部件本身的轮廓的内外。

[0028] 为了便于描述,在这里可以使用空间相对术语,如“在……之上”、“在……上方”、“在……上表面”、“上面的”等,用来描述如在图中所示的一个器件或特征与其他器件或特征的空间位置关系。应当理解的是,空间相对术语旨在包含除了器件在图中所描述的方位之外的在使用或操作中的不同方位。例如,如果附图中的器件被倒置,则描述为“在其他器件或构造上方”或“在其他器件或构造之上”的器件之后将被定位为“在其他器件或构造下方”或“在其位器件或构造之下”。因而,示例性术语“在……上方”可以包括“在……上方”和“在……下方”两种方位。该器件也可以其他不同方式定位(旋转90度或处于其他方位),并且对这里所使用的空间相对描述作出相应解释。

[0029] 此外,需要说明的是,使用“第一”、“第二”等词语来限定零部件,仅仅是为了便于对相应零部件进行区别,如没有另行声明,上述词语并没有特殊含义,因此不能理解为对本发明保护范围的限制。

[0030] 如图1所示,本发明提供了高压排气热回收的宽环温型CO₂空气源热泵系统,包括:

[0031] 低压段CO₂压缩机1,排气单向阀2,高压段排气电子三通阀3,高压段CO₂压缩机4,

热回收板式换热器5,回热循环板式换热器6,高压电子压力调节阀7,蒸发器8,气液分离器9,汽分电子压力调节阀10,低压段吸气电子三通阀11和电动球阀12;

[0032] 所述低压段CO₂压缩机1输出端通过带有排气单向阀2的管路经由热回收板式换热器5最终与高压段CO₂压缩机4入口端连通;

[0033] 高压段CO₂压缩机4的输出管路与高压段排气电子三通阀3入口连通,高压段排气电子三通阀3的另外一路依次经由热回收板式换热器5、回热循环板式换热器6和蒸发器8最终与气液分离器9的进入气路连通,且此路管路位于回热循环板式换热器6和蒸发器8之间设置高压电子压力调节阀7;高压段排气电子三通阀3的最后一路直接与蒸发器8进入端连通;

[0034] 低压段CO₂压缩机1的输入端管路与低压段吸气电子三通阀11一个输出口连通;

[0035] 低压段吸气电子三通阀11的另外一输出管路与高压段CO₂压缩机4的入口端连通,且在进入高压段CO₂压缩机4之前汇入低压段CO₂压缩机1和高压段CO₂压缩机4的连接管路上;

[0036] 低压段吸气电子三通阀11的最后一路输入路径的管路经由回热循环板式换热器6与气液分离器9的其中一条输出管路连通,且位于板式换热器6与气液分离器9之间管路上设置有电动球阀12;

[0037] 气液分离器9的另外一个输出管路上设置有汽分电子压力调节阀10,且最终汇入到气液分离器9与回热循环板式换热器6的连接管路上;

[0038] 气液分离器9的设置汽分电子压力调节阀10的管路汇入位置位于电动球阀12之后。

[0039] 如图1所示,高环温制热时,由高压段CO₂压缩机将CO₂制冷剂进行压缩,压缩成高温高压的制冷剂气体进入热回收板式换热器,在热回收板式换热器中加热水同时给CO₂制冷剂进行冷却,冷却后形成高压跨临界状态制冷剂,跨临界制冷剂在回热循环板式换热器中进一步冷却,经高压电子压力调节阀节流后进入蒸发器内,低压制冷剂在蒸发器内蒸发吸热,形成低压气体制冷剂后经电动球阀后进入到回热循环板式换热器中,经过该板式换热器后形成过热态的CO₂制冷剂,该过热态制冷剂经低压段吸气电子三通阀后回到高压段压缩机,完成制热循环。在压缩机运行过程中,汽分电子压力调节阀开启,保证汽分内的油可以随着制冷剂回到压缩机内。

[0040] 如图2所示,低环温制热时,由低压段CO₂压缩机将CO₂制冷剂进行压缩,压缩成高温中压的制冷剂气体经高压段排气电子三通阀后进入热回收板式换热器,在热回收板式换热器中加热水同时给CO₂制冷剂进行冷却,冷却后形成中压制冷剂,中压制冷剂进入到高压段CO₂压缩机中继续压缩,压缩成高温高压的制冷剂气体再次进入热回收板式换热器,在热回收板式换热器中加热水同时给CO₂制冷剂进行冷却,冷却后形成高压跨临界状态制冷剂,跨临界制冷剂在回热循环板式换热器中进一步冷却,经高压电子压力调节阀节流后进入蒸发器内,低压制冷剂在蒸发器内蒸发吸热,形成低压气体制冷剂后经电动球阀后进入到回热循环板式换热器中,经过该板式换热器后形成过热态的CO₂制冷剂,该过热态制冷剂经低压段吸气电子三通阀后回到低压段压缩机,完成制热循环。在压缩机运行过程中,汽分电子压力调节阀开启,保证汽分内的油可以随着制冷剂回到压缩机内。

[0041] 如图3所示,除霜时,由低压段CO₂压缩机将CO₂制冷剂进行压缩,压缩成高温中压

的制冷剂气体经高压段排气电子三通阀后进入蒸发器中,该高温气体给予蒸发器化霜使用,化霜后的中压制冷剂经汽分电子压力调节阀的节流降压后进入到回热循环板式换热器中,吸收部分热量后经低压段吸气电子三通阀回到低压段压缩机中,完成化霜循环。

[0042] 如图1所示,热回收板式换热器5采用六接口形式,同时回收低压段排气热量和高压段排气热量,实现热源的最大回收利用。

[0043] 如图1和2所示,室外温度的变化过程将通过控制器进行数据采集,控制器程序可通过控制电子三通阀实现制热循环的切换,通过该切换保证在低环温情况下系统实现两级压缩过程,高环温情况下实现一级压缩过程,可保证系统安全可靠运行,同时保证系统运行的高效率。

[0044] 最后应说明的是:以上各实施例仅用以说明本发明的技术方案,而非对其限制;尽管参照前述各实施例对本发明进行了详细的说明,本领域的普通技术人员应当理解:其依然可以对前述各实施例所记载的技术方案进行修改,或者对其中部分或者全部技术特征进行等同替换;而这些修改或者替换,并不使相应技术方案的本质脱离本发明各实施例技术方案的范围。

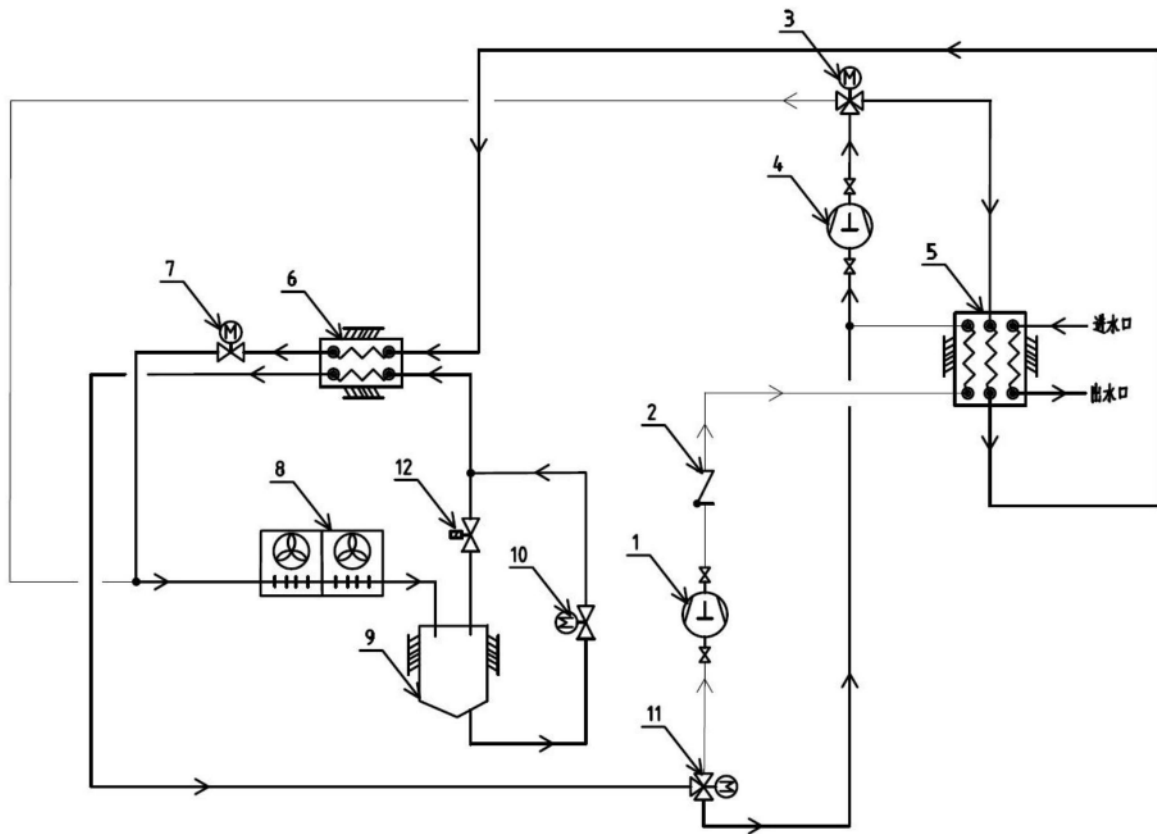


图1

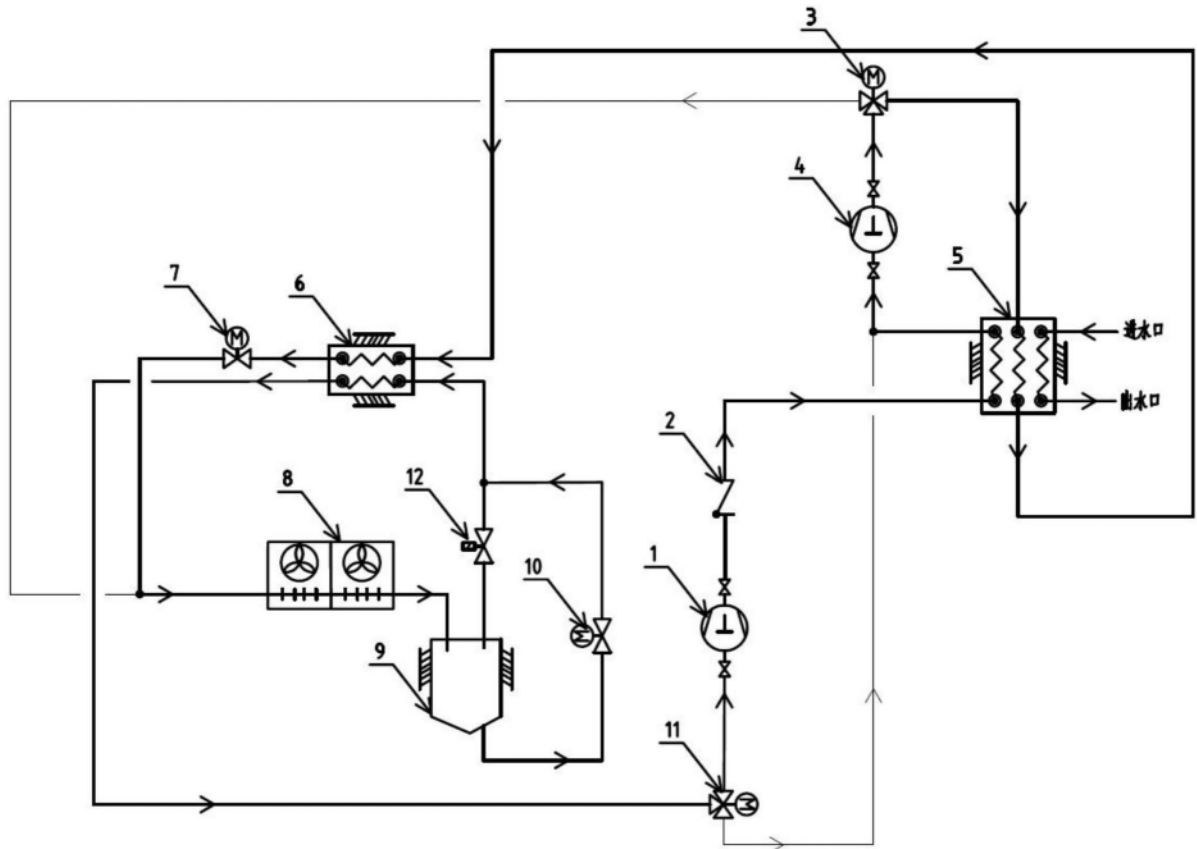


图2

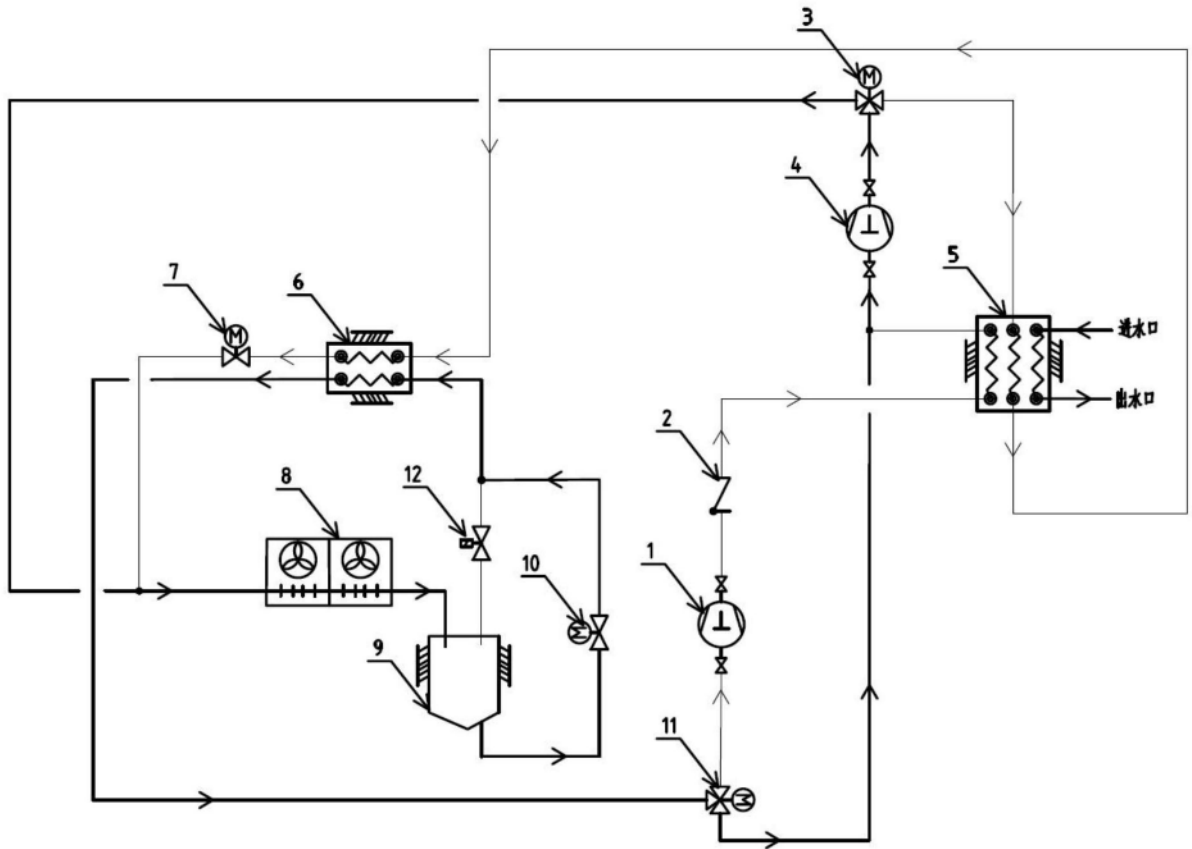


图3