(51) ΜΠΚ **F25B 30/04** (2006.01)



ФЕДЕРАЛЬНАЯ СЛУЖБА ПО ИНТЕЛЛЕКТУАЛЬНОЙ СОБСТВЕННОСТИ, ПАТЕНТАМ И ТОВАРНЫМ ЗНАКАМ

(12) ЗАЯВКА НА ИЗОБРЕТЕНИЕ

(21)(22) Заявка: 2009143172/06, 18.05.2007

Приоритет(ы):

(22) Дата подачи заявки: 18.05.2007

(43) Дата публикации заявки: 27.06.2011 Бюл. № 18

(85) Дата начала рассмотрения заявки РСТ на национальной фазе: 18.12.2009

(86) Заявка РСТ: **RU 2007/000238 (18.05.2007)**

(87) Публикация заявки РСТ: WO 2008/143542 (27.11.2008)

Адрес для переписки:

4

4

ത

0

0

2

2

150014, г. Ярославль, Большая Октябрьская, 73-87, И.И. Самхану

(71) Заявитель(и):

Самхан Игорь Исаакович (RU)

(72) Автор(ы):

Самхан Игорь Исаакович (RU)

(54) СПОСОБ И УСТРОЙСТВО ДЛЯ ПРЕОБРАЗОВАНИЯ ТЕПЛОВОЙ ЭНЕРГИИ В ЭЛЕКТРИЧЕСТВО, ТЕПЛОТУ ПОВЫШЕННОГО ПОТЕНЦИАЛА И ХОЛОД

(57) Формула изобретения

- 1. Способ преобразования тепловой энергии в электричество, теплоту повышенного потенциала и холод, включающий
- выпаривание хладагента из крепкого раствора при повышенной температуре и давлении с образованием потока перегретого пара хладагента и потока слабого раствора,
- снижение температуры и давления пара хладагента путем его расширения с производством работы и/или путем его охлаждения и конденсации при выделении тепловой энергии с последующим расширением (дросселированием) жидкого хладагента и его испарением при пониженном давлении с образованием холодильного эффекта.
- абсорбцию пара хладагента пониженного давления в слабом растворе, протекающую с выделением тепловой энергии и образованием крепкого раствора,
- охлаждение слабого раствора после выпаривания, нагревание образовавшегося при абсорбции крепкого раствора и его подачу для выпаривания, а также
 - повышение давления раствора,

отличающийся тем, что давление раствора в процессе абсорбции повышается по мере увеличения его температуры вследствие теплоты, выделяющейся в этом процессе.

2. Способ по п.1, отличающийся тем, что пар хладагента после выпаривания

RU 2009143172

разделяется на два потока, один из которых используется для расширения с производством работы, а другой используется для производства холода и/или тепловой энергии.

- 3. Способ по любому из пп.1 и 2, отличающийся тем, что пар хладагента при производстве работы расширяется до температур, равных или более низких по сравнению с температурой слабого раствора, используемого в процессе его абсорбции.
- 4. Способ по любому из пп.1 и 2, отличающийся тем, слабый раствор перед абсорбцией охлаждается с передачей теплоты повышенного потенциала внешнему теплоносителю.
- 5. Способ по любому из пп.1 и 2, отличающийся тем, что перегретый пар хладагента повышенного давления перед его конденсацией дополнительно сжимается в компрессоре и используется в качестве источника теплоты для выпаривания раствора и/или для нагревания внешнего потребителя.
- 6. Способ по любому из пп.1 и 2, отличающийся тем, что в качестве растворителя используется жидкость, применяемая для смазки компрессора.
- 7. Способ преобразования тепловой энергии в электричество, теплоту повышенного потенциала и холод, включающий
- образование потока пара хладагента и потока слабого раствора из крепкого раствора при повышенной температуре и давлении,
- снижение температуры и давления пара хладагента путем его расширения с преобразованием его энергии в полезные формы и образованием потока отработанного пара (отработанного пара),
- абсорбцию пара хладагента пониженного давления в слабом растворе, протекающую с выделением тепловой энергии и образованием крепкого раствора,
- охлаждение слабого раствора, нагревание образовавшегося при абсорбции крепкого раствора, а также
 - повышение давления раствора,

4

2

4

 $\overline{}$

တ

0

0

2

отличающийся тем, что пар хладагента при производстве работы расширяется до температур, равных или более низких по сравнению с температурой слабого раствора, используемого для его абсорбции.

- 8. Способ по п.7, отличающийся тем, что давление раствора в процессе абсорбции повышается по мере роста концентрации раствора и увеличения его температуры.
- 9. Способ по любому из пп.7 и 8, отличающийся тем, слабый раствор перед абсорбцией охлаждается с передачей теплоты повышенного потенциала внешнему теплоносителю.
- 10. Устройство для преобразования тепловой энергии в электричество, теплоту повышенного потенциала и холод, включающее
- бойлер (нагреватель) с сепаратором для выпаривания хладагента и его отделения от раствора,
- тепловой двигатель (турбину с электрогенератором), подключенный к сепаратору коммуникациями (трубопроводами) для подачи пара хладагента, и/или
- конденсатор с коммуникациями для подачи в конденсатор пара и вывода из него жидкого хладагента в испаритель с расширительным (регулирующим) вентилем,
- абсорбционный аппарат (абсорбер), снабженный на входе коммуникациями для поступления в абсорбер пара хладагента и слабого раствора, а на выходе коммуникациями для подачи в бойлер крепкого раствора,
 - насос для повышения давления раствора и его циркуляции,
- регенеративный теплообменник и охладитель (теплообменник), отличающееся тем, что
 - между сепаратором и абсорбером установлен охладитель с внешним

охлаждением, обеспечивающий нагревание внешнего теплоносителя и снижение температуры слабого раствора перед абсорбером.

- 11. Устройство по п.10, отличающееся тем, что тепловой двигатель подключен к сепаратору параллельно с конденсатором с возможностью распределения потоков пара в двигатель и конденсатор с помощью регулировочного клапана (вентиля).
- 12. Устройство по любому из пп.10 и 11, отличающееся тем, что тепловой двигатель снабжен коммуникациями для подачи отработанного пара (пара после двигателя) в абсорбер.
- 13. Устройство по любому из пп.10 и 11, отличающееся тем, что абсорбер является парожидкостным струйным аппаратом (эжектором), обеспечивающим снижение давления пара перед абсорбером и повышение давления раствора в процессе абсорбции.
- 14. Устройство по любому из пп.10 и 11, отличающееся тем, что в качестве абсорбера используется винтовой или спиральный компрессор.

4

2

4

2009

15. Устройство по любому из пп.10 и 11, отличающееся тем, что в качестве бойлера (кипятильника) используется конденсатор, соединенный с сепаратором через промежуточный компрессор.