



**ФЕДЕРАЛЬНАЯ СЛУЖБА  
ПО ИНТЕЛЛЕКТУАЛЬНОЙ СОБСТВЕННОСТИ**

**(12) ЗАЯВКА НА ИЗОБРЕТЕНИЕ**

(21)(22) Заявка: 2013112789/05, 29.07.2011

Приоритет(ы):

(30) Конвенционный приоритет:  
25.08.2010 DE 102010039748.2

(43) Дата публикации заявки: 27.09.2014 Бюл. № 27

(85) Дата начала рассмотрения заявки РСТ на  
национальной фазе: 25.03.2013(86) Заявка РСТ:  
EP 2011/063069 (29.07.2011)(87) Публикация заявки РСТ:  
WO 2012/025333 (01.03.2012)Адрес для переписки:  
105082, Москва, Спартаковский пер., д. 2, стр. 1,  
секция 1, этаж 3, "ЕВРОМАРКПАТ"

(71) Заявитель(и):

**ЭВОНИК ДЕГУССА ГМБХ (DE)**

(72) Автор(ы):

**АЙКХОФФ Хубертус (DE),  
ЛОДЕ Флориан (DE),  
АРЕВАЛО Эдуардо (DE),  
БРЕНДЕЛЬ Марк (DE),  
ВАЛЛЕРТ Клаудиа (DE)****(54) СПОСОБ КОНЦЕНТРИРОВАНИЯ ВОДНОГО РАСТВОРА ПЕРОКСИДА ВОДОРОДА****(57) Формула изобретения**

1. Способ концентрирования водного раствора пероксида водорода в два потока пероксида водорода с различной концентрацией, причем в устройстве, включающем в себя предварительный выпарной аппарат (1), дистилляционную колонну (2) и компрессор (3) вторичного пара, к предварительному выпарному аппарату непрерывно подводят подлежащий концентрированию водный раствор (4) пероксида водорода, выработанный в предварительном выпарном аппарате за счет испарения вторичный пар (5) подводят к дистилляционной колонне, полученный в предварительном выпарном аппарате кубовый продукт (6) отбирают в виде первого концентрированного потока (7) пероксида водорода, выработанный в дистилляционной колонне вторичный пар (8) отбирают из дистилляционной колонны в верхней части колонны, сжимают в компрессоре вторичного пара и используют для обогрева предварительного выпарного аппарата, и полученный в дистилляционной колонне кубовый продукт (9) отбирают в виде второго концентрированного потока (10) пероксида водорода, отличающийся тем, что часть полученного в предварительном выпарном аппарате кубового продукта подводят к дистилляционной колонне в жидком состоянии.

2. Способ по п.1, отличающийся тем, что подводимую к дистилляционной колонне часть полученного в предварительном выпарном аппарате кубового продукта подводят к дистилляционной колонне в средней секции.

3. Способ по п.1, отличающийся тем, что выработанный в предварительном выпарном

аппарате за счет испарения вторичный пар подводят к дистилляционной колонне в средней секции.

4. Способ по п.2, отличающийся тем, что выработанный в предварительном выпарном аппарате за счет испарения вторичный пар подводят к дистилляционной колонне в средней секции.

5. Способ по одному из пп.1-4, отличающийся тем, что часть выработанного в предварительном выпарном аппарате за счет испарения вторичного пара конденсируют в дополнительном холодильнике (11) и отбирают в виде третьего концентрированного потока (12) пероксида водорода.

6. Способ по одному из пп.1-4, отличающийся тем, что температура в кубе дистилляционной колонны на 5-15°C выше температуры в кубе предварительного выпарного аппарата.

7. Способ по одному из пп.1-4, отличающийся тем, что концентрация второго концентрированного потока пероксида водорода является более высокой, чем концентрация первого концентрированного потока пероксида водорода.

8. Способ по одному из пп.1-4, отличающийся тем, что в качестве компрессора вторичного пара используют механический компрессор вторичного пара, предпочтительно одноступенчатый механический компрессор вторичного пара.

9. Способ по одному из пп.1-4, отличающийся тем, что в качестве компрессора вторичного пара используют газоструйный насос с водяным паром в качестве рабочего газа.

10. Способ по одному из пп.1-4, отличающийся тем, что используют дистилляционную колонну с загрузкой или засыпкой из металла.

RU 2013112112789 A

RU 2013112789 A