



No. 13-200353- -00001-0000

Fecha: 2013-08-23 15:09:43 Dep. 2020 DIR.NUEVASCR
Tra. 11 PATENTEIYII Eve: 378 FASENACIONALI
Act. 608 MODIFICASOLICIT Folios: 14

DIRECCIÓN DE NUEVAS CREACIONES
MODIFICACIONES Y/O CORRECCIONES

1. Identificación del Trámite

☐ Error material

X Modificación a una Solicitud en trámite

☐ Patente de Invención

☐ Patente de Modelo de Utilidad

☐ Registro de Diseño Industrial

☐ Esquema de Trazado de Circuitos Integrados

2. Datos del solicitante

Persona Natural

X

Persona Jurídica

☐

KRISHNA MOORTY PALANISAMY

Nombre o denominación / Nombre o razón social completa

Nombre representante legal

Tipo de empresa

Micro

☐

Pequeña

☐

Mediana

☐

Otra

☐

Documento de identificación:

☐ C.C.

☐ C.E.

☐ NIT

☐ Otro Número

Nacionalidad/País de constitución	Dirección y domicilio del titular	Ciudad
MALASIA	No. 1, Jalan Setia Nusantara U13/19*, Eco Park, Setia Alam, Setia Alam, Shah Alam 40170, SELANGOR	SELANGOR
Dirección electrónica	No. Fax	Número telefónico



Autorizo expresamente a la Superintendencia de Industria y Comercio para que todas las comunicaciones sean enviadas a través de la dirección de correo electrónico

3. Datos del apoderado:

CUESTA QUINTERO JUAN CARLOS

Apellidos y Nombre

79.339.809

Documento de identificación

43.273

Tarjeta profesional

Dirección y domicilio	Ciudad	
CALLE 72 No. 10-07 Oficina 603	BOGOTÁ	
Dirección electrónica	No. Fax	Número telefónico
<u>contacto@cuestalawyers.com</u>	2554538	2113097

En caso de haber presentado poder general para asuntos que se adelanten ante la Delegatura de Propiedad Industrial, sírvase indicar el número de su radicación o protocolo de poder general

4. Datos del trámite

Corrección:

Expediente No 13- 200353

Aparece

Debe ser

Modificación:

Modificación al capítulo reivindicatorio.

Se aporta un nuevo capítulo reivindicatorio

☐

Modificación al capítulo descriptivo.

☐

Modificación al resumen.

☐

Modificación a los dibujos.

☐

Modificación al solicitante.

5. Anexos

X Comprobante de pago de la tasa para la presentación de la corrección y/o modificación

☐

Poder, si fuere el caso.

X

Documento que contiene las modificaciones o correcciones.

☐

Copia de la solicitud y sus anexos en formato magnético.

6. Firma

Nombre y apellidos

JUAN CARLOS CUESTA QUINTERO
C.C 79.339.809

Firma

Tarjeta Profesional 43.273

NUEVO CAPÍTULO REIVINDICATORIO

1. Un mecanismo para operar el sistema de energía de una planta de extracción de aceite crudo de palma que incluye:

-Una fuente primaria de calor configurada para proveer energía térmica en forma de vapor de alta presión y temperatura;

-Un impulsor de vapor configurado para recibir vapor de alta presión y temperatura desde la fuente primaria de calor;

-Un recipiente de contrapresión configurado para recibir energía térmica en forma de vapor que sale del impulsor de vapor;

-Al menos un proceso unitario de la planta de extracción de aceite crudo de palma que requiere energía térmica; y

-Al menos un medio configurado para transmitir energía térmica del recipiente de contrapresión como fuente de vapor al proceso unitario;

en donde el sistema de energía está diseñado y configurado para operar en un punto de operación de diseño para la temperatura de la fuente de vapor del recipiente de contrapresión;

caracterizado en que

la temperatura de la fuente de vapor del recipiente del contrapresión esta entre más de 100 °C y 141 °C a presión de saturación.

2. Un mecanismo para operar el sistema de energía de una planta de extracción de aceite crudo de palma como se reivindica en la Reivindicación 1 incluyendo además un mecanismo de válvulas configurado para reducir la presión y la temperatura del vapor recibido de la fuente primaria de calor, en donde el recipiente de contrapresión también se encuentra configurado para recibir energía térmica en forma de vapor desde el mecanismo de válvulas.
3. Un mecanismo para operar el sistema de energía de una planta de extracción de aceite crudo de palma como se reivindica en la Reivindicación 1 o 2, en donde el impulsor de vapor es una turbina de vapor que tiene todo o parte de su gasto de energía térmica comunicado con el recipiente de contrapresión por salida de vapor desde la turbina de vapor.
4. Un mecanismo para operar el sistema de energía de una planta de extracción de aceite crudo de palma como se reivindica en la Reivindicación 3, en donde se provee de un dispositivo de alivio de presión en el tubo de escape de la turbina de vapor para proteger cualquier equipo contra un aumento de presión no mayor al 25% por encima

de la presión de operación prediseñada del vapor del tubo de escape de la turbina de vapor.

5. Un mecanismo para operar el sistema de energía de una planta de extracción de aceite crudo de palma como se reivindica en la Reivindicación 3 o 4, en donde se descarga el vapor que sale de la turbina de vapor a una presión no mayor que la presión de saturación correspondiente a la temperatura del vapor saliente.
6. Un mecanismo para operar el sistema de energía de una planta de extracción de aceite crudo de palma como se reivindica en cualquiera de las Reivindicaciones 1 a 5, en donde la temperatura de la fuente de vapor del recipiente de contrapresión esta entre 115 °C y 141 °C a presión de saturación
7. Un mecanismo para operar el sistema de energía de una planta de extracción de aceite crudo de palma como se reivindica en cualquiera de las Reivindicaciones 1 a 5, en donde la temperatura de la fuente de vapor del recipiente de contrapresión esta entre 115 °C y 138 °C a presión de saturación
8. Un mecanismo para operar el sistema de energía de una planta de extracción de aceite crudo de palma como se reivindica en cualquiera de las Reivindicaciones 1 a 5, en donde la temperatura de la fuente de vapor del

recipiente de contrapresión esta entre 115 °C y 130 °C a presión de saturación

9. Un mecanismo para operar el sistema de energía de una planta de extracción de aceite crudo de palma como se reivindica en cualquiera de las Reivindicaciones 3 a 5, o como se reivindica en la Reivindicación 6 cuando depende de cualquiera de las Reivindicaciones 3 a 5, en donde la turbina de vapor está diseñada y configurada para operar en un punto de operación de diseño para la temperatura del vapor saliente, y en donde la temperatura del vapor saliente esta entre 115°C y 141°C a presión de saturación

10. Un mecanismo para operar el sistema de energía de una planta de extracción de aceite crudo de palma como se reivindica en cualquiera de las Reivindicaciones 3 a 5, o como se reivindica en la Reivindicación 7 cuando depende de cualquiera de las Reivindicaciones 3 a 5, en donde la turbina de vapor está diseñada y configurada para operar en un punto de operación de diseño para la temperatura del vapor saliente, y en donde la temperatura del vapor saliente esta entre 115°C y 138°C a presión de saturación.

11. Un mecanismo para operar el sistema de energía de una planta de extracción de aceite crudo de palma como se reivindica en cualquiera de las Reivindicaciones 3 a

5, o como se reivindica en la Reivindicación 8 cuando depende de cualquiera de las Reivindicaciones 3 a 5, en donde la turbina de vapor está diseñada y configurada para operar en un punto de operación de diseño para la temperatura del vapor saliente, y en donde la temperatura del vapor saliente esta entre 115°C y 130°C a presión de saturación.

12. Un mecanismo para operar el sistema de energía de una planta de extracción de aceite crudo de palma como se reivindica en cualquiera de las Reivindicaciones 6 a 11, en donde uno de los procesos unitarios es la esterilización de racimos de fruto fresco (RFF) mediante un esterilizador presurizado discontinuo.

13. Un mecanismo para operar el sistema de energía de una planta de extracción de aceite crudo de palma como se reivindica en cualquiera de las Reivindicaciones 1 a 5, en donde la temperatura de la fuente de vapor del recipiente de contrapresión esta entre más de 100 °C y menos de 115°C a presión de saturación.

14. Un mecanismo para operar el sistema de energía de una planta de extracción de aceite crudo de palma como se reivindica en cualquiera de las Reivindicaciones 3 a 5, o como se reivindica en la Reivindicación 13 cuando depende de cualquiera de las Reivindicaciones 3 a 5, en donde la turbina de vapor está diseñada y configurada

00

para operar en un punto de operación de diseño para la temperatura del vapor saliente, y en donde la temperatura del vapor saliente esta entre más de 100 °C y menos de 115°C a presión de saturación.

15. Un mecanismo para operar el sistema de energía de una planta de extracción de aceite crudo de palma como se reivindica en cualquiera de las Reivindicaciones 6 a 11, 13 o 14 en donde uno de los procesos unitarios es la esterilización de racimos de fruto fresco (RFF) mediante un esterilizador continuo.

16. Un método para operar el sistema de energía de una planta de extracción de aceite crudo de palma, el cual incluye:

suministrar energía térmica en forma de vapor de alta presión y temperatura desde una fuente primaria de calor;

reducir la presión y la temperatura del vapor suministrado por la fuente primaria de calor con un impulsor de vapor;

suministrar a un recipiente de contrapresión energía térmica en forma de vapor que sale del impulsor; y

transmitir energía térmica desde el recipiente de contrapresión como fuente de vapor a un proceso unitario;

en donde el método incluye la operación del sistema de energía diseñado y configurado para operar en un punto

de diseño de operación para la temperatura de la fuente de vapor del recipiente de contrapresión;

caracterizado en que

la temperatura de la fuente de vapor del recipiente de contrapresión esta entre más de 100 °C y 141 °C a presión de saturación.

17. Un método para operar el sistema de energía de una planta de extracción de aceite crudo de palma como se reivindica en la Reivindicación 16, en donde el paso de reducir la presión y la temperatura del vapor suministrado por la fuente primaria de calor también utiliza un mecanismo de válvulas que reduce la presión y la temperatura del vapor recibido de la fuente primaria de calor.

18. Un método para operar el sistema de energía de una planta de extracción de aceite crudo de palma como se reivindica en la Reivindicación 16 o 17, en donde el impulsor de vapor es una turbina de vapor que tiene todo o parte de su gasto de energía térmica comunicado con el recipiente de contrapresión al recibir el vapor saliente de la turbina de vapor.

19. Un método para operar el sistema de energía de una planta de extracción de aceite crudo de palma como se

19

reivindica en la Reivindicación 18, en donde se provee de un dispositivo de alivio de presión en el tubo de escape de la turbina de vapor que protege cualquier equipo contra un aumento de presión no mayor al 25% por encima la presión de operación prediseñada del vapor del tubo de escape de la turbina de vapor.

20. Un método para operar el sistema de energía de una planta de extracción de aceite crudo de palma como se reivindica en las Reivindicaciones 18 o 19, en donde se descarga el vapor que sale de la turbina de vapor a una presión no mayor que la presión de saturación correspondiente a la temperatura del vapor saliente

21. Un método para operar el sistema de energía de una planta de extracción de aceite crudo de palma como se reivindica en cualquiera de las Reivindicaciones 16 a 20, en donde la temperatura de la fuente de vapor del recipiente de contrapresión esta entre 115 °C y 141 °C a presión de saturación.

22. Un método para operar el sistema de energía de una planta de extracción de aceite crudo de palma como se reivindica en cualquiera de las Reivindicaciones 16 a 20, en donde la temperatura de la fuente de vapor del recipiente de contrapresión esta entre 115 °C y 138 °C a presión de saturación.

23. Un método para operar el sistema de energía de una planta de extracción de aceite crudo de palma como se reivindica en cualquiera de las Reivindicaciones 16 a 20, en donde la temperatura de la fuente de vapor del recipiente de contrapresión esta entre 115 °C y 130 °C a presión de saturación.

24. Un método para operar el sistema de energía de una planta de extracción de aceite crudo de palma como se reivindica en cualquiera de las Reivindicaciones 18 a 20, o como se reivindica en la Reivindicación 21 cuando depende de cualquiera de las Reivindicaciones 18 a 20, en donde la turbina de vapor se opera teniendo la turbina de vapor diseñada y configurada para operar en un punto de operación de diseño para la temperatura del vapor saliente, y en donde la temperatura del vapor saliente esta entre 115 °C y 141 °C a presión de saturación.

25. Un método para operar el sistema de energía de una planta de extracción de aceite crudo de palma como se reivindica en cualquiera de las Reivindicaciones 18 a 20, o como se reivindica en la Reivindicación 22 cuando depende de cualquiera de las Reivindicaciones 18 a 20, en donde la turbina de vapor se opera teniendo la turbina de vapor diseñada y configurada para operar en un punto de operación de diseño para la temperatura del vapor saliente, y en donde la temperatura del vapor

saliente esta entre 115 °C y 138 °C a presión de saturación.

26. Un método para operar el sistema de energía de una planta de extracción de aceite crudo de palma como se reivindica en cualquiera de las Reivindicaciones 18 a 20, o como se reivindica en la Reivindicación 23 cuando depende de cualquiera de las Reivindicaciones 18 a 20, en donde la turbina de vapor se opera teniendo la turbina de vapor diseñada y configurada para operar en un punto de operación de diseño para la temperatura del vapor saliente, y en donde la temperatura del vapor saliente esta entre 115°C y 130°C a presión de saturación

27. Un método para operar el sistema de energía de una planta de extracción de aceite crudo de palma como se reivindica en cualquiera de las Reivindicaciones 21 a 26, en donde uno de los procesos unitarios es la esterilización de racimos de fruto fresco (RFF) mediante un esterilizador presurizado discontinuo.

28. Un método para operar el sistema de energía de una planta de extracción de aceite crudo de palma como se reivindica en cualquiera de las Reivindicaciones 16 a 20, en donde la temperatura de la fuente de vapor del recipiente de contrapresión esta entre más de 100 °C y menos de 115°C a presión de saturación.

51

29. Un método para operar el sistema de energía de una planta de extracción de aceite crudo de palma como se reivindica en cualquiera de las Reivindicaciones 18 a 20, o como se reivindica en la Reivindicación 28 cuando depende de cualquiera de las Reivindicaciones 18 a 20, en donde la turbina de vapor se opera teniendo la turbina de vapor diseñada y configurada para operar en un punto de operación de diseño para la temperatura del vapor saliente, y en donde la temperatura del vapor saliente esta entre más de 100°C y menos de 115°C a presión de saturación

30. Un método para operar el sistema de energía de una planta de extracción de aceite crudo de palma como se reivindica en cualquiera de las Reivindicaciones 21 a 26, 28 o 29, en donde uno de los procesos unitarios es la esterilización de racimos de fruto fresco (RFF) mediante un esterilizador continuo.

SUPERINTENDENCIA DE INDUSTRIA Y COMERCIO
NIT : 800.176.089-2
- / -



RECIBO DE CAJA

No. 13 - 0083528

Bogotá D.C., Agosto 22 de 2013 - 14:22:14

RECIBIDO DE : CUESTA Y ASOCIADOS LTDA

NI 800.075.616

*** Soporte del Pago ***

TIPO PAGO	BANCO	CUENTA	No. PAGO	FECHA PAGO	VR.PAGO
RECIBO DE CA	999999999	73587	24/07/2013		2.370.000.00
RECIBO DE CA	999999999	73589	24/07/2013		505.000.00
CONSIGNACION	BANCO DE BOGOTA	062754387	577153124	22/08/2013	815.000.00

*** Conceptos Pagados ***

CANT.	RENTISTICO	CONCEPTO	Vr.UNDITARIO	Vr.CONCEPTO
1	50005-01-03 CAMBIO DE MODALIDAD Y MODIFICACIONES	SOLICITUD MODIFICACIONES CAMBIO SOLICITANTE POR CESION	125.000.00	125.000.00
				\$125.000.00

SON: **CIENTO VEINTICINCO MIL PESOS MONEDA CORRIENTE***

Responsable: _____

Recibo de Caja Aplicado al Expediente No. _____

SUPERINTENDENCIA DE INDUSTRIA Y COMERCIO



No. 13-200353- -00001-0000

Fecha: 2013-08-23 15:09:43 Dep. 2020 DIR.NUEVASOR
Tra. 11 PATENTEIYII Eve: 378 FASENACIONALI
Act. 608 MODIFICASOLICIT Folios: 14

Sede Centro: Carrera 13 No. 27 - 00 Pisos 3,4,5 y 10 Bogotá, D.C.- Colombia

Web: www.sic.gov.co e-mai: info@sic.gov.co Conmutador: (571) 5870000 Fax: (571) 5870284 Línea: 018000-910165 Call Center: (571) 6513240

Agosto 22 de 2013 - 14:22:16