

(12) NACH DEM VERTRAG ÜBER DIE INTERNATIONALE ZUSAMMENARBEIT AUF DEM GEBIET DES
PATENTWESENS (PCT) VERÖFFENTLICHTE INTERNATIONALE ANMELDUNG

(19) Weltorganisation für geistiges
Eigentum

Internationales Büro

(43) Internationales
Veröffentlichungsdatum
13. März 2014 (13.03.2014)



(10) Internationale Veröffentlichungsnummer
WO 2014/036585 A1

(51) Internationale Patentklassifikation:
C04B 7/43 (2006.01)

(21) Internationales Aktenzeichen: PCT/AT2013/050173

(22) Internationales Anmeldedatum:
5. September 2013 (05.09.2013)

(25) Einreichungssprache: Deutsch

(26) Veröffentlichungssprache: Deutsch

(30) Angaben zur Priorität:
A 50359/2012 5. September 2012 (05.09.2012) AT

(71) Anmelder: **SCHEUCH GMBH** [AT/AT]; Weierfing 68,
A-4971 Aurolzmünster (AT). **W&P ZEMENT GMBH**
[AT/AT]; Wietersdorf 1, A-9873 Klein St. Paul (AT). **A
TEC HOLDING GMBH** [AT/AT]; Kasernstrasse 16-18,
A-3500 Krems (AT).

(72) Erfinder: **LISBERGER, Manfred**; Berg 12, A-4752
Riedau (AT). **STEINWANDTER, Andreas**; Försterstraße
4/13, A-4910 Ried im Innkreis (AT). **SCHWEI, Peter**;
Fliederweg 15, A-9583 Faak am See (AT). **FREIMANN,
Wolfgang**; Im Tal 60, A-8700 Leoben (AT).

(74) Anwalt: **SONN & PARTNER PATENTANWÄLTE**;
Riemergasse 14, A-1010 Wien (AT).

(81) Bestimmungsstaaten (soweit nicht anders angegeben, für
jede verfügbare nationale Schutzrechtsart): AE, AG, AL,
AM, AO, AT, AU, AZ, BA, BB, BG, BH, BN, BR, BW,
BY, BZ, CA, CH, CL, CN, CO, CR, CU, CZ, DE, DK,
DM, DO, DZ, EC, EE, EG, ES, FI, GB, GD, GE, GH, GM,
GT, HN, HR, HU, ID, IL, IN, IS, JP, KE, KG, KN, KP,
KR, KZ, LA, LC, LK, LR, LS, LT, LU, LY, MA, MD,
ME, MG, MK, MN, MW, MX, MY, MZ, NA, NG, NI,
NO, NZ, OM, PA, PE, PG, PH, PL, PT, QA, RO, RS, RU,
RW, SA, SC, SD, SE, SG, SK, SL, SM, ST, SV, SY, TH,
TJ, TM, TN, TR, TT, TZ, UA, UG, US, UZ, VC, VN, ZA,
ZM, ZW.

(84) Bestimmungsstaaten (soweit nicht anders angegeben, für
jede verfügbare regionale Schutzrechtsart): ARIPO (BW,
GH, GM, KE, LR, LS, MW, MZ, NA, RW, SD, SL, SZ,
TZ, UG, ZM, ZW), eurasisches (AM, AZ, BY, KG, KZ,
RU, TJ, TM), europäisches (AL, AT, BE, BG, CH, CY,
CZ, DE, DK, EE, ES, FI, FR, GB, GR, HR, HU, IE, IS, IT,
LT, LU, LV, MC, MK, MT, NL, NO, PL, PT, RO, RS, SE,
SI, SK, SM, TR), OAPI (BF, BJ, CF, CG, CI, CM, GA,
GN, GQ, GW, KM, ML, MR, NE, SN, TD, TG).

Erklärungen gemäß Regel 4.17:

— Erfindererklärung (Regel 4.17 Ziffer iv)

[Fortsetzung auf der nächsten Seite]

(54) Title: PROCESS AND DEVICE FOR SEPARATING OFF AT LEAST ONE VOLATILE COMPONENT

(54) Bezeichnung : VERFAHREN UND VORRICHTUNG ZUR ABSCHIEDUNG EINES FLÜCHTIGEN BESTANDTEILS

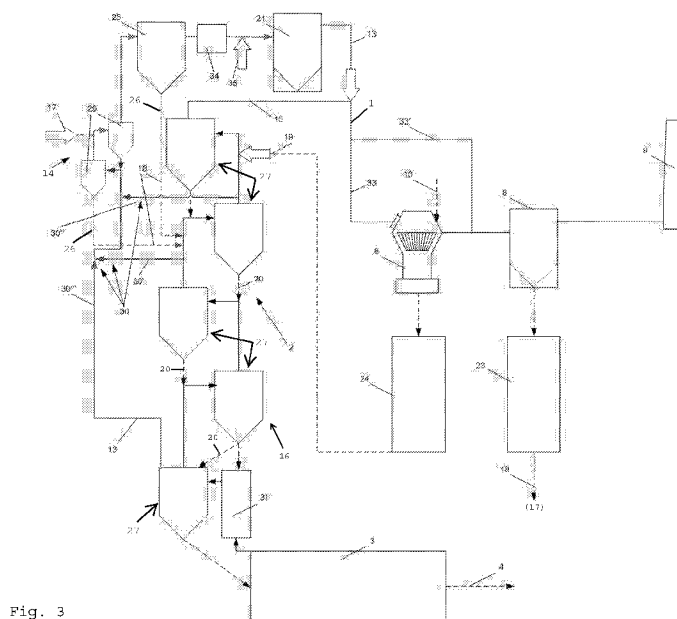


Fig. 3

(57) Abstract: Process and device for separating off
at least one volatile component, for example mercury,
from the off-gases (1) in cement clinker production,
wherein the raw materials (10) for cement clinker
production are passed through a preheater (2) with
heat exchange with the off-gases (1) and are then
burnt in a rotary kiln (3), wherein, owing to the
heating of the raw materials (10) in the preheater (2),
the volatile component bound in the raw materials
(10) is vaporized and separated off. A first raw
material stream (18) having a relatively high
concentration of the volatile component is applied to
a first line (14) of the preheater (2) and a second raw
material stream (20) having a lower concentration of
the volatile component is applied to a second line
(16) of the preheater (2). The volatile component is
separated off from the first substream (13) of the off-
gases (1). The first raw material stream (18) heated
to a temperature of at least 250°C by heat exchange
with the first substream (13) of the off-gases (1) in
the first line (14) of the preheater (2) is, at substantially
constant temperature of at least 250°C, combined
with the second raw material stream (20) of the
second line (16) of the preheater (2).

(57) Zusammenfassung:

[Fortsetzung auf der nächsten Seite]

WO 2014/036585 A1

**Veröffentlicht:**

— mit internationalem Recherchenbericht (Artikel 21 Absatz 3)

— vor Ablauf der für Änderungen der Ansprüche geltenden Frist; Veröffentlichung wird wiederholt, falls Änderungen eingehen (Regel 48 Absatz 2 Buchstabe h)

Verfahren und Vorrichtung zur Abscheidung zumindest eines flüchtigen Bestandteils, beispielsweise Quecksilber, aus den Abgasen (1) bei der Zementklinkerherstellung, wobei die Rohmaterialien (10) für die Zementklinkerherstellung unter Wärmeaustausch mit den Abgasen (1) durch einen Vorwärmer (2) geleitet und anschließend in einem Drehrohrofen (3) gebrannt werden, wobei durch die Aufwärmung der Rohmaterialien (10) in dem Vorwärmer (2) der in den Rohmaterialien (10) gebundene flüchtige Bestandteil verdampft und abgeschieden wird. Ein erster Rohmaterialstrom (18) mit einer höheren Konzentration des flüchtigen Bestandteils wird in einen ersten Strang (14) des Vorwärmers (2) und ein zweiter Rohmaterialstrom (20) mit einer niedrigeren Konzentration des flüchtigen Bestandteils wird in einen zweiten Strang (16) des Vorwärmers (2) aufgegeben. Der flüchtige Bestandteil wird aus dem ersten Teilstrom (13) der Abgase (1) abgeschieden. Der durch Wärmeaustausch mit dem ersten Teilstrom (13) der Abgase (1) im ersten Strang (14) des Vorwärmers (2) auf eine Temperatur von zumindest 250°C erwärmte erste Rohmaterialstrom (18) wird mit im Wesentlichen gleichbleibender Temperatur von zumindest 250°C mit dem zweiten Rohmaterialstrom (20) des zweiten Strangs (16) des Vorwärmers (2) zusammengeführt.

Verfahren und Vorrichtung zur Abscheidung eines flüchtigen Bestandteils

Die Erfindung betrifft ein Verfahren zur Abscheidung zumindest eines flüchtigen Bestandteils, beispielsweise Quecksilber, Thallium, organische Verbindungen, Schwefel- oder Stickstoffverbindungen, aus den Abgasen bei der Zementklinkerherstellung, wobei die Rohmaterialien für die Zementklinkerherstellung unter Wärmeaustausch mit den Abgasen durch einen Vorwärmer geleitet und anschließend in einem Drehrohrofen gebrannt werden, wobei durch die Aufwärmung der Rohmaterialien in dem Vorwärmer der in den Rohmaterialien gebundene flüchtige Bestandteil verdampft wird, welcher aus den Abgasen abgeschieden wird.

Weiters betrifft die Erfindung eine Vorrichtung zur Abscheidung zumindest eines flüchtigen Bestandteils, beispielsweise Quecksilber, Thallium, organische Verbindungen, Schwefel- oder Stickstoffverbindungen, aus den Abgasen bei der Zementklinkerherstellung, mit einem Vorwärmer, einer Aufgabe für die zur Zementklinkerherstellung benötigten Rohmaterialien im Gegenstromprinzip gegen die Richtung der Abgase in den Vorwärmer, und mit einem Drehrohrofen zum Brennen der Rohmaterialien.

Bei der Zementklinkerherstellung werden verschiedene Rohmaterialien, wie zum Beispiel Kalkstein und Ton, in einem Drehrohrofen gebrannt. In vielen der eingesetzten Rohmaterialien sind flüchtige Bestandteile, wie Quecksilber, Thallium, organische Verbindungen, Schwefel- oder Stickstoffverbindungen enthalten, welche beim Aufheizen in der Vorwärmstufe verdampfen und bei der Abkühlung der Abgase wieder am Staub gebunden werden. So wird zum Beispiel der Großteil des Quecksilbers mit dem in der Rohmühle erzeugten und dem in der Filterstufe abgeschiedenen Staub wieder dem Zementklinkerherstellungsprozess zugeführt, nur ein kleiner Anteil entweicht mit dem Abgas in die Atmosphäre. Die Quecksilberfracht wird dabei vorwiegend über die Rohmaterialien in den Prozess eingetragen, ein geringer Anteil des Quecksilbereintrags kann auch über die Brennstoffe erfolgen.

Die vorliegende Patentanmeldung ist hauptsächlich auf die Zementklinkerherstellung gerichtet, kann aber auch bei anderen

thermischen Produktionsverfahren zum Einsatz kommen, bei denen ein ausgeprägtes Kreislaufverhalten einiger Abgasschadstoffe beobachtet wird.

Grundsätzlich besteht die Möglichkeit, das in den Rohmaterialien vorkommende Quecksilber bereits vor der Verwendung für die Zementklinkerherstellung zu entfernen bzw. zu reduzieren. Dies erfolgt beispielsweise durch eine Aufbereitung der Rohmaterialien mit heißen Gasen, wodurch das enthaltene Quecksilber zumindest teilweise verdampft und anschließend in konzentrierter Form abgeschieden werden kann. Durch das erforderliche Aufwärmen der Rohmaterialien ist jedoch relativ viel Energie erforderlich, was die Gesamtkosten erhöht und das Verfahren bei hohen Materialdurchsätzen unwirtschaftlich macht.

Auch Lösungen, bei welchen der gesamte Abgasstrom des Drehrohrofens bei der Zementklinkerherstellung mit Hilfe bestimmter Abgasreinigungsverfahren zur Quecksilberabscheidung, wie zum Beispiel Aktivkohlefilter, gereinigt wird, sind aufgrund der großen Luftmengen und somit erforderlichen Anlagengröße wirtschaftlich nicht akzeptabel.

Ein weiteres Verfahren zur Abscheidung von Quecksilber aus den Abgasen eines Zementherstellungsprozesses ist aus der EP 2 437 866 A1 bekannt, wobei ein vom Vorwärmer getrennter Austreibungsreaktor vorgesehen wird. Das Quecksilber wird an einem Sorbens, insbesondere Staub, gebunden und dem mit einem Trägergas betriebenen Austreibungsreaktor zugeführt, wo das Sorbens anschließend auf Temperaturen von mehr als 250°C erhitzt wird, so dass das Quecksilber aus dem Sorbens ausgetrieben und in die Gasphase überführt wird. Das mit Quecksilber angereicherte Gas des Austreibungsreaktors wird anschließend in einer Vor-Entstaubungseinrichtung entstaubt. Im Austreibungsreaktor wird nur ein Teilstrom des so angereicherten und entstaubten Gases bei hohen Temperaturen abgezogen und in einer nachfolgenden Sorptionsstufe gereinigt, während der verbleibende Teilstrom in einem Wärmeübertragungssystem auf die für die Austreibung des Quecksilbers im Austreibungsreaktor erforderliche Temperatur gebracht wird und als Trägergas dem Austreibungsreaktor erneut zugeführt wird. Im Wärmeübertragungssystem des Austreibungsreaktors kann ein

heißer Abgasstrom aus dem Zementherstellungsprozess mit dem teilweise umlaufenden Gasstrom gemischt werden.

Nachteilig an der Anordnung des Austreibungsreaktors ist jedoch die Tatsache, dass der in der Vor-Entstaubungseinrichtung anfallende Staub einem Silo zugeführt wird, bevor der Staub in den Vorwärmer rückgeführt wird. Demnach ist eine neuerliche Aufheizung des Staubs im Vorwärmer erforderlich, womit nachteiligerweise ein hoher Energieaufwand einhergeht.

In der WO 2007/128619 A1 ist eine andersartige Vorrichtung zur Herstellung von Zementklinker gezeigt, bei welcher ein Vorwärmer mit vier Zyklonstufen und ein Kalzinator mit einem Zyklon vorgesehen sind. In der Ausführung gemäß Fig. 3 ist ein zweiter Kalzinator vorgesehen, welcher mit Zyklonstufen verbunden ist.

DE 10 2008 023 899 A1 offenbart eine andersartige Anlage mit einem ersten Vorwärmer zum Vorwärmen einer kalkreichen Materialkomponente und einem zweiten Vorwärmer zum Vorwärmen einer kalkarmen Materialkomponente, einem Kalzinator und einem Ofen zum Brennen des kalzinierten Rohmaterials zu Zementklinker. Der erste Vorwärmer steht mit einer Abgasleitung des Kalzinators in Verbindung, während der zweite Vorwärmer an eine Abgasleitung des Ofens angeschlossen ist.

Die EP 0 845 443 A1 befasst sich mit einem andersartigen Verfahren zur Entfernung von Schwefeldioxid aus Abgasen einer Ofenanlage, bei welchem das einem Vorwärmer aufzugebende Rohmehl aus einer Rohmaterial-Mahlanlage zugeführt und abgekühlter Zementklinker in einer Zementmahlanlage gemahlen wird. Dabei wird wenigstens ein Teilstrom der Abgase aus dem Rohmehl-Vorwärmer durch die Zementmahlanlage hindurchgeleitet und dabei Schwefeldioxid aus den Abgasen von den Zementpartikeln absorbiert.

Aufgabe der vorliegenden Erfindung ist daher die Schaffung eines oben genannten Verfahrens und einer oben genannten Vorrichtung zur Abscheidung von Quecksilber aus den Abgasen bei der Zementklinkerherstellung, durch welche eine ausreichend hohe Reduktion der Quecksilber-Emissionen ermöglicht wird, wobei möglichst wenig zusätzliche Energie und ein möglichst geringer zu reinigen-

der Abgasvolumenstrom benötigt werden und somit der Betrieb und die Installation möglichst kostengünstig sein soll.

Diese Aufgabe wird bei dem Verfahren der eingangs angeführten Art dadurch gelöst, dass ein erster Rohmaterialstrom mit einer höheren Konzentration des flüchtigen Bestandteils in einen ersten Strang des Vorwärmers und ein zweiter Rohmaterialstrom mit einer niedrigeren Konzentration des flüchtigen Bestandteils in einen zweiten Strang des Vorwärmers aufgegeben werden, wobei der erste Strang des Vorwärmers mit einem ersten Teilstrom der Abgase des Drehrohrofens und der zweite Strang des Vorwärmers mit einem zweiten Teilstrom der Abgase des Drehrohrofens betrieben werden, wobei der flüchtige Bestandteil aus dem durch den ersten Strang des Vorwärmers geleiteten ersten Teilstrom der Abgase abgeschieden wird, wobei der durch Wärmeaustausch mit dem ersten Teilstrom der Abgase im ersten Strang des Vorwärmers auf eine Temperatur von zumindest 250°C erwärmte erste Rohmaterialstrom mit im Wesentlichen gleichbleibender Temperatur von zumindest 250°C mit dem zweiten Rohmaterialstrom des zweiten Strangs des Vorwärmers zusammengeführt wird.

Erfindungsgemäß werden daher die Rohmaterialien mit der höheren Konzentration des flüchtigen Bestandteils in den ersten Strang des Vorwärmers und die Rohmaterialien mit der niedrigeren Konzentration des flüchtigen Bestandteils in den zweiten Strang des Vorwärmers aufgegeben. Zur Abscheidung des flüchtigen Bestandteils wird ausschließlich der erste Teilstrom der Abgase herangezogen, mit welchem die Rohmaterialien mit der höheren Konzentration des flüchtigen Bestandteils im ersten Strang des Vorwärmers behandelt werden. Aufgrund der getrennten Aufgabe von Rohmaterialien mit höherer bzw. niedrigerer Konzentration des flüchtigen Bestandteils in den ersten bzw. zweiten Strang des Vorwärmers kann die Abscheidung des flüchtigen Bestandteils aus dem mit dem flüchtigen Bestandteil angereicherten ersten Teilstrom der Abgase besonders effizient gestaltet werden, da nur die Rohmaterialien mit dem hohen Schadstoffanteil für die Abgasreinigung verwendet werden. Nach der Aufbereitung des ersten Rohmaterialstroms mit Hilfe des ersten Teilstroms der Abgase im ersten Strang des Vorwärmers wird der erste Rohmaterialstrom in den zweiten Strang des Vorwärmers gefördert und mit dem zweiten

Rohmaterialstrom vereinigt. Die Rohmaterialien werden schließlich gemeinsam in Richtung des Ofens geführt und im Ofen gebrannt. Der erste Strang des Vorwärmers steht hierbei derart mit dem zweiten Strang des Vorwärmers in Verbindung, dass die mit dem ersten Teilstrom der Abgase behandelten und aufbereiteten Rohmaterialien aus dem ersten Strang anschließend mit im Wesentlichen gleichbleibender Temperatur, d.h. ohne Abkühlung des Rohmaterialstroms in einem Zwischenspeicher, mit den Rohmaterialien aus dem zweiten Strang zusammengeführt werden. Die Temperatur des ersten Rohmaterialstroms beträgt hierbei zumindest 250°C, insbesondere zwischen 300°C und 500°C. Vorteilhafterweise kann hiermit die Energieeffizienz gegenüber Ausführungen mit einem getrennten Austreibungsreaktor, bei welchem der für die Schadstoffabscheidung verwendete Rohmaterialstrom vor der Rückführung in den Vorwärmer zwischengelagert und somit abgekühlt wird, wesentlich erhöht werden.

Zur effizienten Abscheidung der flüchtigen Bestandteile aus dem Abgasstrom ist es günstig, wenn der erste Rohmaterialstrom Staub aus der Zementklinkerherstellung enthält. Der in den ersten Strang des Vorwärmers aufgegebene Staub stammt insbesondere von einem Ofenfilter, mit welchem die Abgase vor dem Austritt in die Atmosphäre entstaubt werden. In einem bevorzugten Prozess entsteht in der Rohmühle bei höheren Temperaturen ein großer Staubmassenstrom mit relativ geringer Quecksilberkonzentration und im Ofenfilter ein kleiner Staubmassenstrom mit höherer Quecksilberkonzentration, welcher in den ersten Strang des Vorwärmers aufgegeben wird.

Für die Effizienz des Verfahrens ist es von Vorteil, wenn der erste Rohmaterialstrom einen höheren Anteil von Kohlenstoffverbindungen, Schwefelverbindungen, beispielsweise Pyrit, oder Ammoniumverbindungen als der zweite Rohmaterialstrom enthält.

Bei der Durchführung des erfindungsgemäßen Verfahrens ist bevorzugt vorgesehen, dass der durch den ersten Strang des Vorwärmers geleitete erste Teilstrom der Abgase zuerst entstaubt und danach dessen flüchtiger Bestandteil abgeschieden wird, wobei der aus dem ersten Teilstrom abgeschiedene Staub in den zweiten Strang des Vorwärmers rückgeführt wird. Der erste Teilstrom der Abgase

wird hierbei einem Heißgasentstauber zugeführt, welcher mit einer Feststoffbeladung von beispielsweise weniger als 200 g/Nm^3 (Gramm pro Normkubikmeter) beaufschlagt wird und das Abgas bis auf Staubgehalte $< 1 \text{ g/Nm}^3$ reinigt. Dadurch wird vorteilhafterweise der im ersten Strang des Vorwärmers aufgegebene Staub fast vollständig in den Zementherstellungsprozess zurückgeführt.

Die Effizienz der Abscheidung des flüchtigen Bestandteils kann weiter gesteigert werden, wenn der erste Strang des Vorwärmers mit einer geringeren Abgasmenge, vorzugsweise auch mit einer höheren Beladung mit Staub, als der zweite Strang des Vorwärmers betrieben wird. Somit wird im ersten Strang des Vorwärmers eine vergleichsweise hohe Konzentration des flüchtigen Bestandteils in den Abgasen erzeugt, so dass die daran anschließende Abscheidung des flüchtigen Bestandteils aus den Abgasen des ersten Teilstroms besonders effizient durchgeführt werden kann.

Vorzugsweise kann der erste Rohmaterialstrom nacheinander durch zumindest zwei Zyklone des ersten Strangs des Vorwärmers geleitet werden. Der erste Rohmaterialstrom wird hierbei im Gegenstromprinzip mit dem ersten Teilstrom der Abgase erwärmt, wodurch der flüchtige Bestandteil ausgetrieben und anschließend aus dem ersten Teilstrom der Abgase abgeschieden wird, während der erste Rohmaterialstrom in Richtung des Ofens geführt wird.

Zur Erzielung eines konstruktiv einfacheren und daher kostengünstigeren Aufbaus des Vorwärmers ist es von Vorteil, wenn der erste Rohmaterialstrom in ein Steigrohr aufgegeben, dort mit dem ersten Teilstrom der Abgase durchmischt und anschließend in einen Zyklon geführt wird. In Strömungsrichtung der Abgase nach dem Steigrohr wird der erste Teilstrom der Abgase in einen Heißgasentstauber geführt, mit welchem ein weiterer Anteil des ersten Rohmaterialstroms abgeschieden und in den Vorwärmer rückgeführt wird.

Zur Bereitstellung des ersten Teilstroms, aus welchem der flüchtige Bestandteil abgeschieden wird, ist es günstig, wenn der erste Teilstrom der Abgase aus den Abgasen aus dem zweiten Strang des Vorwärmers abgezweigt wird.

Zur Abscheidung von mittel- bis schwerflüchtigen Bestandteilen, insbesondere Quecksilber oder Ammonium, ist es von Vorteil, wenn der erste Teilstrom der Abgase zwischen zwei Zyklonen des zweiten Strangs des Vorwärmers abgezweigt wird, wobei die Abgastemperatur vorzugsweise mehr als 600°C beträgt. Gemäß einer bevorzugten Ausführung weist der zweite Strang des Vorwärmers vier oder fünf Zyklone auf, wobei die Abzweigung des ersten Teilstroms der Abgase vorzugsweise zwischen dem in Strömungsrichtung der Rohmaterialien gesehen zweiten und dritten Zyklon erfolgt.

Zur Abscheidung von leichtflüchtigen Bestandteilen, insbesondere organischen Verbindungen, ist es günstig, wenn der erste Teilstrom der Abgase in Strömungsrichtung der Abgase gesehen unmittelbar vor der Aufgabe für den zweiten Rohmaterialstrom abgezweigt wird, wobei die Abgastemperatur vorzugsweise zwischen 450°C und 500°C beträgt.

Wenn der erste Teilstrom der Abgase bei einer Abgastemperatur von zwischen 750°C und 800°C aus dem zweiten Teilstrom der Abgase abgezweigt wird, können einerseits schwerflüchtige Bestandteile, beispielsweise Schwefelverbindungen, aus dem ersten Rohmaterialstrom effizient ausgetrieben und abgeschieden werden. Darüber hinaus kann die Effizienz der Abgasreinigung erhöht werden, da bei gleicher Abgasmenge im ersten Strang des Vorwärmers ein entsprechend höherer Durchsatz des ersten Rohmaterialstroms erzielbar ist.

Um den Durchsatz des ersten Rohmaterialstroms zu erhöhen und die Energieeffizienz der Abgasreinigung zu verbessern, ist es günstig, wenn ein Anteil des ersten Teilstroms in Strömungsrichtung der Abgase gesehen vor der Abscheidung des flüchtigen Bestandteils in den ersten Strang des Vorwärmers rückgeführt wird. Demnach wird ein Anteil des ersten Teilstroms der Abgase in der Art einer Umluftführung in den ersten Strang des Vorwärmers rezykliert. Vorzugsweise werden zwischen 50 und 90 % der Abgase des ersten Teilstroms in den ersten Strang des Vorwärmers rückgeführt, so dass entsprechend nur zwischen 50 % und 10 % der Abgase des ersten Teilstroms aus dem Vorwärmer abgezogen und zur Abscheidung des flüchtigen Bestandteils herangezogen werden.

Von Vorteil ist es, wenn die Temperatur der Abgase des Teilstroms vor der Abscheidung des flüchtigen Bestandteils abgesenkt wird. Die Temperaturabsenkung kann beispielsweise in einem Quench durch Wassereindüsung erfolgen. Die Temperaturabsenkung kann auch gleich mit der Abscheidung des flüchtigen Bestandteils kombiniert sein. Dabei eignen sich Wärmetauscher oder Verdampfungskühler zur Absenkung der Temperatur auf 60°C bis 140°C, vorzugsweise 60°C bis 120°C, besonders. Durch den reduzierten Dampfdruck kann die Abscheidung des Quecksilbers in der zumindest einen Filterstufe erhöht werden.

Gemäß einer ersten bevorzugten Ausführung wird der flüchtige Bestandteil, insbesondere Quecksilber, mit Hilfe eines Schlauchfilters aus den Abgasen des ersten Teilstroms abgeschieden. Durch entsprechende Temperaturabsenkung wird der ursprünglich zum größten Teil gasförmig vorliegende flüchtige Bestandteil kondensiert, so dass die entstandenen Partikel vom Filtermaterial des Schlauchfilters abgeschieden werden können. Die Partikel mit dem darin gebundenen flüchtigen Bestandteil werden in regelmäßigen Abständen aus dem Schlauchfilter ausgetragen und deponiert. Vorzugsweise werden zusätzlich Additive, wie Aktivkohle, eingebracht, um das Quecksilber aus der gasförmigen Phase abzutrennen und aus den Abgasen des ersten Teilstroms abzuscheiden.

Alternativ zum Schlauchfilter kann der flüchtige Bestandteil, insbesondere Quecksilber, mit Hilfe eines Wäschers aus den Abgasen des ersten Teilstroms abgeschieden werden. Als Waschflüssigkeit können insbesondere Metallsulfidlösungen, Kalksteinsuspensionen oder saure Wäscher in Kombination mit organosulfidischen Fällungsmitteln eingesetzt werden, sodass der flüchtige Bestandteil nach einer Behandlung des Abwassers des Wäschers konzentriert wird. Insbesondere, wenn der abgeschiedene flüchtige Bestandteil deponiert werden muss, ist es von Vorteil, wenn dieser durch das Abscheideverfahren entsprechend hoch konzentriert wird.

Alternativ zu den oben beschriebenen Methoden kann der flüchtige Bestandteil, insbesondere Quecksilber, mit Hilfe eines Fest- oder Wanderbettadsorbers aus den Abgasen des ersten Teilstroms abgeschieden werden. Mit einem Wanderbettadsorber sind prinzipi-

ell höhere Abscheidegrade erzielbar und die Ausnutzung der eingesetzten Sorptionsmittel ist höher als bei Flugstromprozessen.

Gemäß einer weiteren alternativen Ausführung kann der flüchtige Bestandteil, insbesondere Ammoniak, mit Hilfe eines selektiv katalytischen Reaktors abgeschieden werden.

Schließlich kann der flüchtige Bestandteil, insbesondere organische Verbindungen, mit Hilfe einer thermischen Nachverbrennung abgeschieden werden.

Die der Erfindung zugrundeliegende Aufgabe wird zudem durch eine Vorrichtung der eingangs angeführten Art gelöst, bei welcher der Vorwärmer einen mit einem ersten Teilstrom der Abgase betreibbaren ersten Strang und einen mit einem zweiten Teilstrom der Abgase betreibbaren zweiten Strang aufweist, wobei der erste Strang des Vorwärmers eine erste Aufgabe für einen ersten Rohmaterialstrom mit einer höheren Konzentration des flüchtigen Bestandteils und der zweite Strang des Vorwärmers eine zweite Aufgabe für einen zweiten Rohmaterialstrom mit einer niedrigeren Konzentration des flüchtigen Bestandteils aufweist, wobei der erste Strang des Vorwärmers mit einer Stufe zur Abscheidung des flüchtigen Bestandteils aus dem ersten Teilstrom der Abgase verbunden ist, wobei zwischen dem ersten und zweiten Strang des Vorwärmers eine Verbindungsleitung angeordnet ist, so dass der durch Wärmeaustausch mit dem ersten Teilstrom der Abgase im ersten Strang des Vorwärmers auf eine Temperatur von zumindest 250°C erwärmte erste Rohmaterialstrom mit im Wesentlichen gleichbleibender Temperatur von zumindest 250°C mit dem zweiten Rohmaterialstrom des zweiten Strangs des Vorwärmers zusammenführbar ist.

Zu den Vorteilen der erfindungsgemäßen Vorrichtung wird auf die obige Beschreibung des Verfahrens verwiesen.

Zur Behandlung von Rohmaterialien mit hoher Konzentration des flüchtigen Bestandteils im ersten Strang des Vorwärmers ist es von Vorteil, wenn die Aufgabe für den ersten Rohmaterialstrom mit einem Staubspeicher zur Speicherung von Staub, vorzugsweise Filterstaub von einem Ofenfilter zum Entstauben der Abgase vor

dem Austritt in die Atmosphäre, verbunden ist.

Um den zweiten Strang des Vorwärmers gezielt mit Rohmaterialien niedrigerer Konzentration des flüchtigen Bestandteils zu beaufschlagen, ist es günstig, wenn die Aufgabe für den zweiten Rohmaterialstrom mit einem Rohmehlspeicher zur Speicherung von Rohmehl aus einer Rohmehlmühle verbunden ist.

Die Effizienz der Abgasreinigung kann erheblich gesteigert werden, wenn der Staubspeicher getrennt vom Rohmehlspeicher angeordnet ist. Demnach werden die in Bezug auf die Konzentration des flüchtigen Bestandteils verschiedenen Rohmaterialien voneinander getrennt gelagert bzw. in den zugehörigen Strang des Vorwärmers aufgegeben.

Im Hinblick auf einen energieeffizienten Betrieb ist es von Vorteil, wenn der erste Strang des Vorwärmers einen Heißgasentstauber zur Entstaubung der Abgase des ersten Teilstroms aufweist, welcher Heißgasentstauber über die Leitung zur Rückführung des abgeschiedenen Staubes mit dem zweiten Strang des Vorwärmers verbunden ist.

Zur Konzentrierung des flüchtigen Bestandteils im ersten Teilstrom der Abgase ist es von Vorteil, wenn in Strömungsrichtung der Abgase gesehen vor der Stufe zur Abscheidung des flüchtigen Bestandteils eine Zirkulationsleitung zur Rückführung eines Anteils des ersten Teilstroms der Abgase in den ersten Strang des Vorwärmers vorgesehen ist.

Zum Betrieb des ersten Strangs des Vorwärmers ist bevorzugt zwischen dem ersten und zweiten Strang des Vorwärmers eine Leitung zur Abzweigung des ersten Teilstroms der Abgase vom zweiten Teilstrom der Abgase vorgesehen. Demnach werden die Abgase zum Betrieb des ersten Strangs des Vorwärmers aus dem zweiten Teilstrom der Abgase im zweiten Strang des Vorwärmers gewonnen.

Je nach Art des flüchtigen Bestandteils können verschiedene, im Stand der Technik an sich bekannte Abscheider eingesetzt werden.

Die Stufe zur Abscheidung des flüchtigen Bestandteils im ersten

Teilstrom der Abgase kann ein Schlauchfilter aufweisen. Andererseits kann die Stufe zur Abscheidung des flüchtigen Bestandteils im ersten Teilstrom der Abgase einen Wäscher aufweisen. Weitere bevorzugte Ausführungen sehen zur Abscheidung des flüchtigen Bestandteils im ersten Teilstrom der Abgase einen Fest- oder Wanderbettadsorber vor. Zudem kann die Stufe zur Abscheidung des flüchtigen Bestandteils im ersten Teilstrom der Abgase einen selektiv katalytischen Reaktor aufweisen. Schließlich ist es in manchen Anwendungen von Vorteil, wenn die Stufe zur Abscheidung des flüchtigen Bestandteils im ersten Teilstrom der Abgase eine thermische Nachverbrennung aufweist.

Die vorliegende Erfindung wird anhand der beigefügten Zeichnungen näher erläutert.

Darin zeigen

Fig. 1 ein Blockschaltdiagramm einer Vorrichtung zur Zementklinkerherstellung gemäß dem Stand der Technik;

Fig. 2 ein Blockschaltdiagramm einer erfindungsgemäßen Vorrichtung zur Abscheidung von flüchtigen Bestandteilen bei der Zementklinkerherstellung;

Fig. 3 ein Blockschaltdiagramm einer weiteren Ausführungsform der Vorrichtung zur Abscheidung von flüchtigen Bestandteilen; und

Fig. 4 ein Blockschaltdiagramm eines ersten Vorwärmerstrangs der Vorrichtung gemäß Fig. 3.

Fig. 1 zeigt ein Blockschaltdiagramm einer Vorrichtung zur Zementklinkerherstellung gemäß dem Stand der Technik. Das für die Zementklinkerherstellung benötigte Rohmaterial 10 wird im Gegenstromprinzip, d.h. gegen die Richtung A der Abgase 1, in einen Vorwärmer 2, welche üblicherweise aus mehreren übereinander angeordneten Zyklonen besteht, aufgegeben. Das entsprechend vorgewärmte Rohmaterial 10 gelangt von dem Vorwärmer 2 in den Drehrohrofen 3, wo das Material zu Zementklinker gebrannt wird. Über eine entsprechende Kühl- und Austragseinrichtung 4 wird der Zementklinker ausgetragen und in entsprechende Silos (nicht darge-

stellt) gefördert. Vor Austritt der Abgase in die Atmosphäre werden diese zumindest teilweise in einer Rohmehlmühle 6 einer Mahltrocknung zugeführt oder in einer Kühleinrichtung 5, wie zum Beispiel einem Verdampfungskühler, abgekühlt und in einem Ofenfilter 8 entstaubt. Danach gelangen die Abgase 1 über einen Schlot 9 in die Atmosphäre. Der abgeschiedene Staub 12 aus dem Ofenfilter 8 und das gemahlene Rohmaterial 11 aus der Rohmehlmühle 6 werden in einem Silo 7 vermischt und gemeinsam als Rohmaterial 10 in den Vorwärmer 2 aufgegeben. Durch die Art der Gegenstromführung von Material und Abgasstrom wird zwischen der Vorwärmstufe 2 und der Rohmehlmühle 6 bzw. der zumindest einen Filterstufe 8 durch die Materialrückführung ein Kreislauf für das in den Abgasen 1 enthaltene Quecksilber gebildet. Der Quecksilbermassenstrom, welcher im Kreislauf geführt wird, beträgt dabei ein Vielfaches des Quecksilber-Input-Massenstroms aus den frischen Rohmaterialien und Brennstoffen.

Fig. 2 zeigt das Blockschaltbild einer erfindungsgemäßen Ausführungsform eines Verfahrens bzw. einer Vorrichtung zur Abscheidung des flüchtigen Bestandteils, in der gezeigten Ausführung insbesondere Quecksilber, aus den Abgasen bei der Zementklinkerherstellung. Die Abgasströme sind hierbei mit durchgezogenen Linien und die Materialströme mit strichlierten Linien eingezeichnet.

Wie aus Fig. 2 ersichtlich, weist der Vorwärmer 2 der gezeigten Anlage einen mit einem ersten Teilstrom 13 der Abgase betreibbaren ersten Strang 14 und einen mit einem zweiten Teilstrom 15 der Abgase 1 betreibbaren zweiten Strang 16 auf. Der erste Strang 14 wird über eine Aufgabe 17 mit einem ersten Rohmaterialstrom 18 mit einer höheren Konzentration des flüchtigen Bestandteils beaufschlagt. Der zweite Strang 16 wird über eine Aufgabe 19 mit einem zweiten Rohmaterialstrom 20 beaufschlagt, welcher eine niedrigere Konzentration des flüchtigen Bestandteils aufweist. Die Rohmaterialien für die Zementklinkerherstellung werden unter Wärmeaustausch mit den Abgasen 1 durch den Vorwärmer 2 geleitet und anschließend im Drehrohrofen 3 gebrannt. Durch die Aufwärmung der Rohmaterialien in dem Vorwärmer 2 wird der in den Rohmaterialien gebundene flüchtige Bestandteil verdampft. Hierfür wird der erste Rohmaterialstrom 18 im ersten

Strang 14 des Vorwärmers durch die Abgase 1 auf eine Temperatur von zumindest 250°C erwärmt, welche zum Austreiben des Quecksilbers ausreicht.

Wie aus Fig. 2 weiters ersichtlich, ist zwischen dem ersten Strang 14 und zweiten Strang 16 des Vorwärmers 2 eine Verbindungsleitung 26 angeordnet. Der erste Rohmaterialstrom 18 im ersten Strang 14 des Vorwärmers 2, welcher durch den Kontakt mit dem ersten Teilstrom 13 der Abgase 1 eine Temperatur von zumindest 250°C aufweist, wird über die Verbindungsleitung 26 direkt, d.h. ohne Zwischenlagerung, in den zweiten Strang 16 des Vorwärmers 2 gefördert, so dass sich die Temperatur des ersten Rohmaterialstroms 18 beim Transport in den zweiten Strang 16 nicht bzw. nur unwesentlich ändert. Demnach wird der erste Rohmaterialstrom 18 mit im Wesentlichen gleichbleibender Temperatur von zumindest 250°C mit dem zweiten Rohmaterialstrom 20 des zweiten Strangs 16 des Vorwärmers 2 zusammengeführt. Hiermit kann auf eine neuerliche Aufwärmung des ersten Rohmaterialstroms 18, aus welchem der flüchtige Bestandteil abgeschieden wird, verzichtet werden, so dass die Energieeffizienz des Verfahrens erhöht werden kann.

Wie aus Fig. 2 weiters ersichtlich, ist die Aufgabe 17 für den ersten Rohmaterialstrom 18 mit einem Staubspeicher 23 zur Speicherung von Staub verbunden, welcher einen vergleichsweise hohen Anteil des flüchtigen Bestandteils enthält. Der Staubspeicher 23 ist mit dem Ofenfilter 8 zum Entstauben der Abgase vor dem Austritt in die Atmosphäre verbunden. Somit wird der im Ofenfilter 8 anfallende Staub 12 über den Staubspeicher 23 zur Aufgabe 17 geführt, mit welcher der erste Rohmaterialstrom 18 in Form des Staubs 12 in den ersten Strang 14 des Vorwärmers 2 aufgegeben wird. Andererseits ist die Aufgabe 19 für den zweiten Rohmaterialstrom 20 mit einem vom Staubspeicher 23 getrennten Rohmehlspeicher 24 zur Speicherung des Rohmehls verbunden, welches an der Rohmehlmühle 6 aus den Rohmaterialien 10 gewonnen wird. In der gezeigten Anlage wird daher eine Aufteilung der Rohmaterialien in den ersten Rohmaterialstrom 18 mit der höheren Konzentration des flüchtigen Bestandteils und in den zweiten Rohmaterialstrom 20 mit der niedrigeren Konzentration des flüchtigen Bestandteils vorgenommen.

Fig. 3 zeigt ein Blockschema zu einer weiteren Ausführung der erfindungsgemäßen Vorrichtung.

Wie aus Fig. 3 ersichtlich, weist der zweite Strang 16 des Vorwärmers 2 in der gezeigten Ausführung fünf Zyklone 27 auf. Der zweite Rohmaterialstrom 20 (in Fig. 3 mit strichlierten Linien dargestellt) wird im Gegenstromprinzip zum zweiten Teilstrom 15 der Abgase 1 (in Fig. 3 mit durchgezogenen Linien dargestellt) durch die Zyklone 27 des zweiten Strangs 16 geleitet.

Wie aus Fig. 3 weiters ersichtlich, weist der erste Strang 14 des Vorwärmers 2 in der gezeigten Ausführung eine mit der Aufgabe 17 verbundene zweistufige Zyklonkaskade 29, in welchem der erste Rohmaterialstrom 18 mit dem ersten Teilstrom 13 der Abgase 1 durchmischt und anschließend in Richtung eines Heißgasentstaubers 25 geleitet wird, mit welchem die Abgase 1 entstaubt werden. Der Heißgasentstauber 25 ist über die Leitung 26 zur Rückführung des abgeschiedenen Staubes mit dem zweiten Strang 16 des Vorwärmers 2 verbunden.

Wie aus Fig. 3 weiters ersichtlich, ist zwischen dem ersten Strang 14 und zweiten Strang 16 des Vorwärmers 2 zumindest eine Leitung 30 zur Abzweigung des ersten Teilstroms 13 der Abgase 1 aus dem zweiten Teilstrom 15 der Abgase 1 vorgesehen.

In Fig. 3 sind drei verschiedene Leitungen 30', 30'', 30''' für die Abzweigung des ersten Teilstroms 13 der Abgase 1 aus dem zweiten Strang 16 des Vorwärmers 2 dargestellt, wobei selbstverständlich auch nur eine der gezeigten Varianten zum Einsatz kommen kann.

Wie aus Fig. 3 ersichtlich, mündet die Leitung 30' zwischen zwei Zyklonen 27 in den zweiten Strang 16 des Vorwärmers 2. Die Abgastemperatur beträgt hierbei im Wesentlichen 600°C.

Andererseits kann der erste Teilstrom 13 der Abgase 1 über die Leitung 30'' abgezweigt werden, welche in Strömungsrichtung der Abgase gesehen unmittelbar vor der Aufgabe 19 für den zweiten Rohmaterialstrom 20 in den zweiten Strang 16 des Vorwärmers mün-

det. Die Abgastemperatur beträgt hierbei zwischen 450°C und 500°C.

Schließlich kann der erste Teilstrom 13 der Abgase 1 bei einer Abgastemperatur von zwischen 750°C und 800°C aus dem zweiten Teilstrom 15 der Abgase 1 abgezweigt werden. Hierfür ist die Leitung 30''' in der gezeigten Ausführung mit dem in Richtung des Materialstroms gesehen fünften Zyklon 27 verbunden. Alternativ kann die Leitung 30''' auch im Bereich eines Kalzinators 31 oder des vierten Zyklons 27 (nicht gezeigt) vom zweiten Strang 16 des Vorwärmers 2 abgehen.

Wie aus Fig. 3 weiters ersichtlich, ist der erste Strang 14 des Vorwärmers 2 mit einer Stufe 21 zur Abscheidung des flüchtigen Bestandteils (oder verschiedener flüchtiger Bestandteile) aus dem ersten Teilstrom 13 der Abgase 1 verbunden, welche beispielsweise ein Schlauchfilter aufweist. Vor der Stufe 21 ist zudem ein Kühler 34 zum Abkühlen des ersten Teilstroms 13 auf eine Temperatur von beispielsweise 120°C angeordnet. Dem ersten Teilstrom 13 werden nach dem Durchströmen des Kühlers 34 anschließend ein Sorptionsmittel 35, beispielsweise Aktivkohle oder Metallsulfidlösungen, zugegeben, bevor der flüchtige Bestandteil in der Abscheidestufe 21 abgeschieden wird. Die an der Abscheidestufe 21 abgeschiedenen Schadstoffe werden über eine Leitung (nicht gezeigt) aus dem System ausgetragen. Somit wird der flüchtige Bestandteil aus dem durch den ersten Strang 14 des Vorwärmers 2 geleiteten ersten Teilstrom 13 der Abgase 1 abgeschieden, welcher zuvor mit dem flüchtigen Bestandteil aus dem ersten Rohmaterialstrom 18 angereichert wurde. Im ersten Teilstrom 13 der Abgase 1 sind die flüchtigen Bestandteile in hohen Konzentrationen enthalten, wodurch die Effizienz der Abgasreinigung in der daran anschließenden Stufe 21 wesentlich gesteigert werden kann. Zur weiteren Effizienzsteigerung wird der erste Strang 14 des Vorwärmers 2 mit einer geringeren Abgasmenge als der zweite Strang 16 des Vorwärmers betrieben. Darüber hinaus wird der erste Teilstrom 13 der Abgase 1 in Strömungsrichtung nach der Stufe 21 zur Abscheidung des flüchtigen Bestandteils über eine Leitung 33 mit dem zweiten Teilstrom 15 der Abgase zusammengeführt. Die Abgase 1 können anschließend der Rohmehlmühle 6 zugeführt werden. Im Direktbetrieb werden die Abgase 1 nach

der Zusammenführung der Teilströme 13, 15 über eine Leitung 33' direkt dem Ofenfilter 8 zugeführt.

Fig. 4 zeigt eine bevorzugte Ausführung der Vorrichtung, bei welcher ein Anteil des ersten Teilstroms 13 zwischen dem ersten Strang 14 des Vorwärmers 2 und dem Heißgasentstauber 25 in den ersten Strang 14 des Vorwärmers 2 rückgeführt wird. Hierfür ist eine Zirkulationsleitung 32 vorgesehen, mit welcher ein Anteil des ersten Teilstroms 13 der Abgase 1 in Strömungsrichtung nach dem Zyklon 29 abgezweigt und in Strömungsrichtung vor dem Steigrohr 28 in den ersten Strang 14 des Vorwärmers 2 rezykliert wird. Demnach zirkuliert ein Anteil des ersten Teilstroms 13 der Abgase 1 im ersten Strang 14 des Vorwärmers 2, während der übrige Anteil des ersten Teilstroms 13 zur Stufe 21 geleitet wird, mit welcher der flüchtige Bestandteil abgeschieden wird.

Patentansprüche:

1. Verfahren zur Abscheidung zumindest eines flüchtigen Bestandteils, beispielsweise Quecksilber, Thallium, organische Verbindungen, Schwefel- oder Stickstoffverbindungen, aus den Abgasen (1) bei der Zementklinkerherstellung, wobei die Rohmaterialien (10) für die Zementklinkerherstellung unter Wärmeaustausch mit den Abgasen (1) durch einen Vorwärmer (2) geleitet und anschließend in einem Drehrohrofen (3) gebrannt werden, wobei durch die Aufwärmung der Rohmaterialien (10) in dem Vorwärmer (2) der in den Rohmaterialien (10) gebundene flüchtige Bestandteil verdampft wird, welcher aus den Abgasen (1) abgeschieden wird, dadurch gekennzeichnet, dass ein erster Rohmaterialstrom (18) mit einer höheren Konzentration des flüchtigen Bestandteils in einen ersten Strang (14) des Vorwärmers (2) und ein zweiter Rohmaterialstrom (20) mit einer niedrigeren Konzentration des flüchtigen Bestandteils in einen zweiten Strang (16) des Vorwärmers (2) aufgegeben werden, wobei der erste Strang (14) des Vorwärmers (2) mit einem ersten Teilstrom (13) der Abgase (1) des Drehrohrofens (3) und der zweite Strang (16) des Vorwärmers (2) mit einem zweiten Teilstrom (15) der Abgase (1) des Drehrohrofens (3) betrieben werden, wobei der flüchtige Bestandteil aus dem durch den ersten Strang (14) des Vorwärmers (2) geleiteten ersten Teilstrom (13) der Abgase (1) abgeschieden wird, wobei der durch Wärmeaustausch mit dem ersten Teilstrom (13) der Abgase (1) im ersten Strang (14) des Vorwärmers (2) auf eine Temperatur von zumindest 250°C erwärmte erste Rohmaterialstrom (18) mit im Wesentlichen gleichbleibender Temperatur von zumindest 250°C mit dem zweiten Rohmaterialstrom (20) des zweiten Strangs (16) des Vorwärmers (2) zusammengeführt wird.

2. Verfahren nach Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, dass der erste Rohmaterialstrom (18) Staub aus der Zementklinkerherstellung enthält.

3. Verfahren nach Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, dass der erste Rohmaterialstrom (18) einen höheren Anteil von Kohlenstoffverbindungen, Schwefelverbindungen, beispielsweise Pyrit, oder Ammoniumverbindungen als der zweite Rohmaterialstrom (20) enthält.

4. Verfahren nach einem der Ansprüche 1 bis 3, dadurch gekennzeichnet, dass der durch den ersten Strang (14) des Vorwärmers (2) geleitete erste Teilstrom (13) der Abgase (1) zuerst entstaubt und danach dessen flüchtiger Bestandteil abgeschieden wird, wobei der aus dem ersten Teilstrom (13) abgeschiedene Staub in den zweiten Strang (16) des Vorwärmers (2) rückgeführt wird.

5. Verfahren nach einem der Ansprüche 1 bis 4, dadurch gekennzeichnet, dass der erste Strang (14) des Vorwärmers (2) mit einer geringeren Abgasmenge, vorzugsweise auch mit einer höheren Beladung mit Staub, als der zweite Strang (16) des Vorwärmers (2) betrieben wird.

6. Verfahren nach einem der Ansprüche 1 bis 5, dadurch gekennzeichnet, dass der erste Rohmaterialstrom (18) nacheinander durch zumindest zwei Zyklone (29) des ersten Strangs (14) des Vorwärmers (2) geleitet wird.

7. Verfahren nach einem der Ansprüche 1 bis 5, dadurch gekennzeichnet, dass der erste Rohmaterialstrom (18) in ein Steigrohr (28) aufgegeben, dort mit dem ersten Teilstrom (13) der Abgase (1) durchmischt und anschließend in einen Zyklon (29) geführt wird.

8. Verfahren nach einem der Ansprüche 1 bis 7, dadurch gekennzeichnet, dass der erste Teilstrom (13) der Abgase (1) aus den Abgasen (1) aus dem zweiten Strang (16) des Vorwärmers (2) abgezweigt wird.

9. Verfahren nach Anspruch 8, dadurch gekennzeichnet, dass der erste Teilstrom (13) der Abgase (1) zwischen zwei Zyklonen (27) des zweiten Strangs (16) des Vorwärmers (2) abgezweigt wird, wobei die Abgastemperatur vorzugsweise mehr als 600°C beträgt.

10. Verfahren nach Anspruch 8, dadurch gekennzeichnet, dass der erste Teilstrom (13) der Abgase (1) in Strömungsrichtung der Abgase (1) gesehen unmittelbar vor der Aufgabe (19) für den zweiten Rohmaterialstrom (20) abgezweigt wird, wobei die Abgastemperatur vorzugsweise zwischen 450°C und 500°C beträgt.

11. Verfahren nach Anspruch 8, dadurch gekennzeichnet, dass der erste Teilstrom (13) der Abgase (1) bei einer Abgastemperatur von zwischen 750°C und 800°C aus dem zweiten Teilstrom (15) der Abgase (1) abgezweigt wird.

12. Verfahren nach einem der Ansprüche 1 bis 11, dadurch gekennzeichnet, dass ein Anteil des ersten Teilstroms (13) in Strömungsrichtung der Abgase (1) gesehen vor der Abscheidung des flüchtigen Bestandteils in den ersten Strang (14) des Vorwärmers (2) rückgeführt wird.

13. Verfahren nach einem der Ansprüche 1 bis 12, dadurch gekennzeichnet, dass die Temperatur der Abgase des ersten Teilstroms (13) vor der Abscheidung des flüchtigen Bestandteils abgesenkt wird.

14. Verfahren nach einem der Ansprüche 1 bis 13, dadurch gekennzeichnet, dass der flüchtige Bestandteil, insbesondere Quecksilber, mit Hilfe eines Schlauchfilters aus den Abgasen des ersten Teilstroms (13) abgeschieden wird.

15. Verfahren nach einem der Ansprüche 1 bis 13, dadurch gekennzeichnet, dass der flüchtige Bestandteil, insbesondere Quecksilber, mit Hilfe eines Wäschers aus den Abgasen (1) des ersten Teilstroms (13) abgeschieden wird.

16. Verfahren nach einem der Ansprüche 1 bis 13, dadurch gekennzeichnet, dass der flüchtige Bestandteil, insbesondere Quecksilber, mit Hilfe eines Fest- oder Wanderbettadsorbers aus den Abgasen (1) des ersten Teilstroms (13) abgeschieden wird.

17. Verfahren nach einem der Ansprüche 1 bis 13, dadurch gekennzeichnet, dass der flüchtige Bestandteil, insbesondere Ammoniak, mit Hilfe eines selektiv katalytischen Reaktors abgeschieden wird.

18. Verfahren nach einem der Ansprüche 1 bis 13, dadurch gekennzeichnet, dass der flüchtige Bestandteil, insbesondere organische Verbindungen, mit Hilfe einer thermischen Nachverbrennung abgeschieden wird.

19. Vorrichtung zur Abscheidung zumindest eines flüchtigen Bestandteils, beispielsweise Quecksilber, Thallium, organische Verbindungen, Schwefel- oder Stickstoffverbindungen, aus den Abgasen (1) bei der Zementklinkerherstellung, mit einem Vorwärmer (2), einer Aufgabe für die zur Zementklinkerherstellung benötigten Rohmaterialien im Gegenstromprinzip gegen die Richtung der Abgase (1) in den Vorwärmer (2), und mit einem Drehrohrofen (3) zum Brennen der Rohmaterialien (10), dadurch gekennzeichnet, dass der Vorwärmer (2) einen mit einem ersten Teilstrom (13) der Abgase (1) betreibbaren ersten Strang (14) und einen mit einem zweiten Teilstrom (15) der Abgase (1) betreibbaren zweiten Strang (16) aufweist, wobei der erste Strang (14) des Vorwärmers (2) eine erste Aufgabe (17) für einen ersten Rohmaterialstrom (18) mit einer höheren Konzentration des flüchtigen Bestandteils und der zweite Strang (16) des Vorwärmers (2) eine zweite Aufgabe (19) für einen zweiten Rohmaterialstrom (20) mit einer niedrigeren Konzentration des flüchtigen Bestandteils aufweist, wobei der erste Strang (14) des Vorwärmers (2) mit einer Stufe (21) zur Abscheidung des flüchtigen Bestandteils aus dem ersten Teilstrom (13) der Abgase (1) verbunden ist, wobei zwischen dem ersten und zweiten Strang (14, 16) des Vorwärmers (2) eine Verbindungsleitung (26) angeordnet ist, so dass der durch Wärmeaustausch mit dem ersten Teilstrom (13) der Abgase (1) im ersten Strang (14) des Vorwärmers (2) auf eine Temperatur von zumindest 250°C erwärmte erste Rohmaterialstrom (18) mit im Wesentlichen gleichbleibender Temperatur von zumindest 250°C mit dem zweiten Rohmaterialstrom (20) des zweiten Strangs (16) des Vorwärmers (2) zusammenführbar ist.

20. Vorrichtung nach Anspruch 19, dadurch gekennzeichnet, dass die Aufgabe (17) für den ersten Rohmaterialstrom (18) mit einem Staubspeicher (23) zur Speicherung von Staub, vorzugsweise Filterstaub von einem Ofenfilter (8) zum Entstauben der Abgase (1) vor dem Austritt in die Atmosphäre, verbunden ist.

21. Vorrichtung nach Anspruch 19 oder 20, dadurch gekennzeichnet, dass die Aufgabe (19) für den zweiten Rohmaterialstrom (20) mit einem Rohmehlspeicher (24) zur Speicherung von Rohmehl aus einer Rohmehlmühle (6) verbunden ist.

22. Vorrichtung nach Anspruch 21, dadurch gekennzeichnet, dass der Staubspeicher (23) getrennt vom Rohmehlspeicher (24) angeordnet ist.

23. Vorrichtung nach einem der Ansprüche 1 bis 22, dadurch gekennzeichnet, dass der erste Strang (14) des Vorwärmers (2) einen Heißgasentstauber (25) zur Entstaubung der Abgase (1) des ersten Teilstroms (13) aufweist, welcher Heißgasentstauber (25) über die Leitung (26) zur Rückführung des abgeschiedenen Staubes mit dem zweiten Strang (16) des Vorwärmers (2) verbunden ist.

24. Vorrichtung nach einem der Ansprüche 19 bis 23, dadurch gekennzeichnet, dass in Strömungsrichtung der Abgase (1) gesehen vor der Stufe (21) zur Abscheidung des flüchtigen Bestandteils eine Zirkulationsleitung zur Rückführung eines Anteils des ersten Teilstroms (13) der Abgase (1) in den ersten Strang (14) des Vorwärmers (2) vorgesehen ist.

25. Vorrichtung nach einem der Ansprüche 19 bis 24, dadurch gekennzeichnet, dass zwischen dem ersten und zweiten Strang (14, 16) des Vorwärmers (2) eine Leitung (30) zur Abzweigung des ersten Teilstroms (13) der Abgase (1) vom zweiten Teilstrom (15) der Abgase (1) vorgesehen ist.

26. Vorrichtung nach einem der Ansprüche 19 bis 25, dadurch gekennzeichnet, dass die Stufe (21) zur Abscheidung des flüchtigen Bestandteils im ersten Teilstrom (13) der Abgase (1) ein Schlauchfilter aufweist.

27. Vorrichtung nach einem der Ansprüche 19 bis 25, dadurch gekennzeichnet, dass die Stufe (21) zur Abscheidung des flüchtigen Bestandteils im ersten Teilstrom (13) der Abgase (1) einen Wäscher aufweist.

28. Vorrichtung nach einem der Ansprüche 19 bis 25, dadurch gekennzeichnet, dass die Stufe (21) zur Abscheidung des flüchtigen Bestandteils im ersten Teilstrom (13) der Abgase (1) einen Fest- oder Wanderbettadsorber aufweist.

29. Vorrichtung nach einem der Ansprüche 19 bis 25, dadurch gekennzeichnet, dass die Stufe (21) zur Abscheidung des flüchtigen Bestandteils im ersten Teilstrom (13) der Abgase (1) einen selektiv katalytischen Reaktor oder eine thermische Nachverbrennung aufweist.

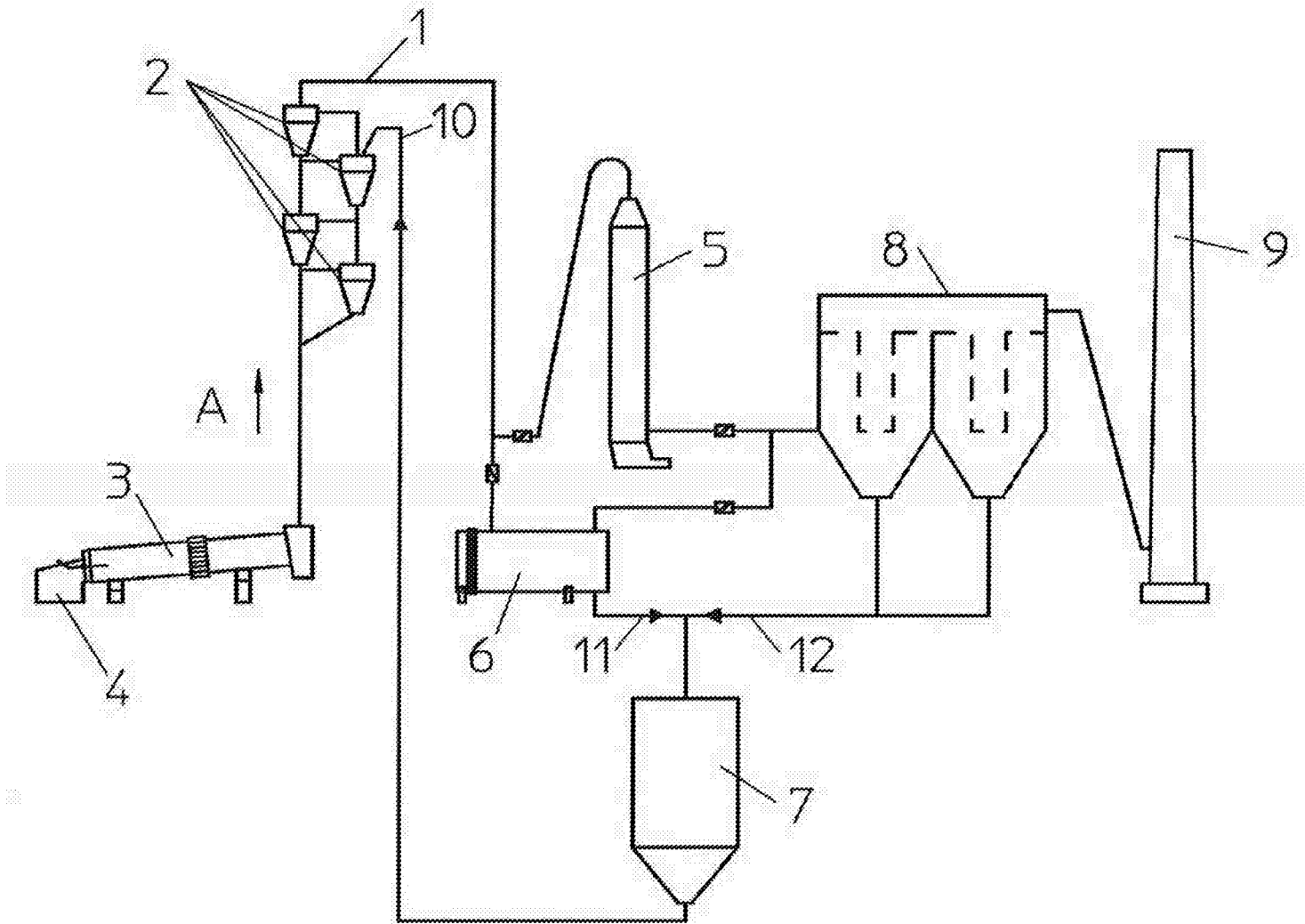


Fig. 1

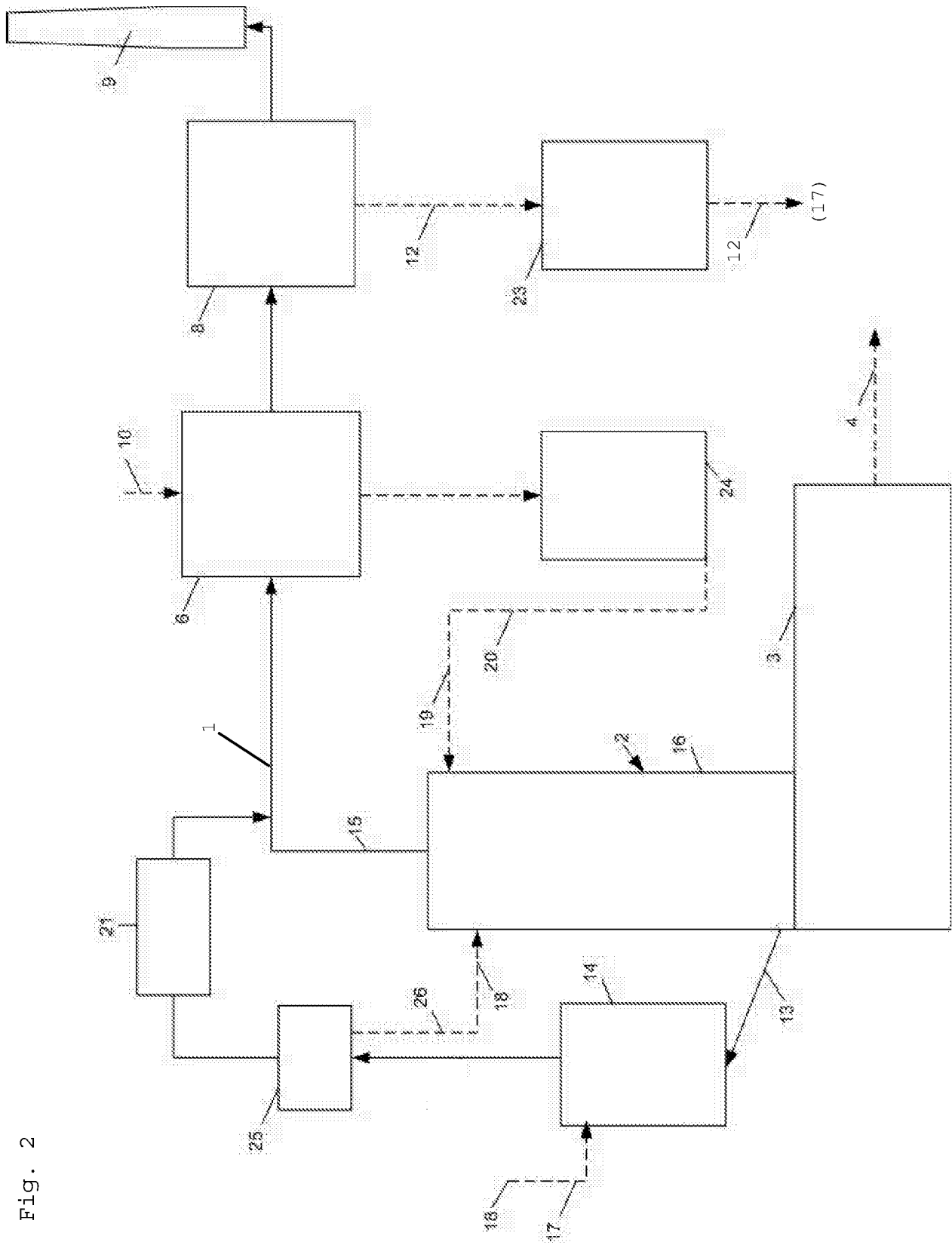


Fig. 2

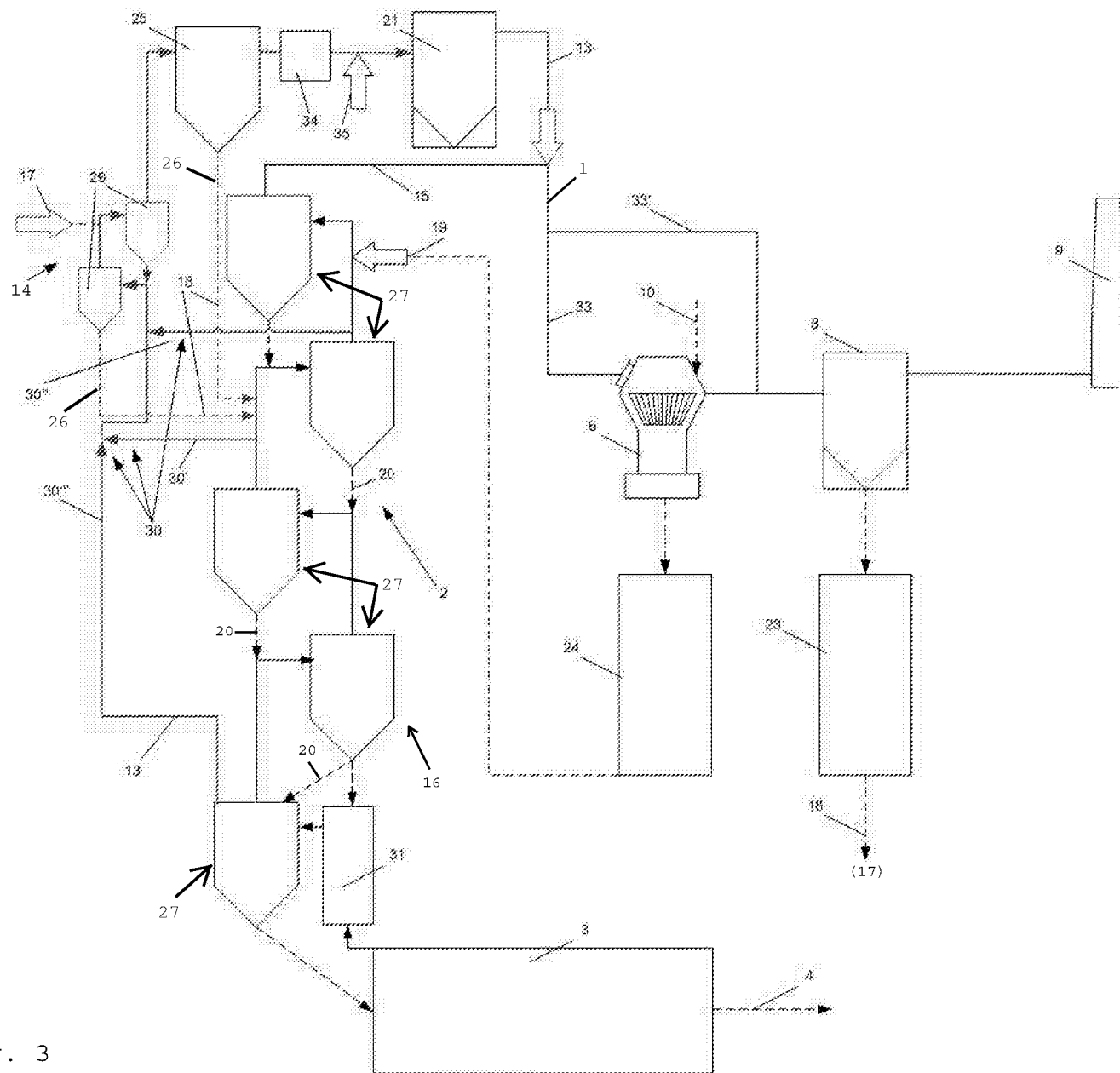


Fig. 3

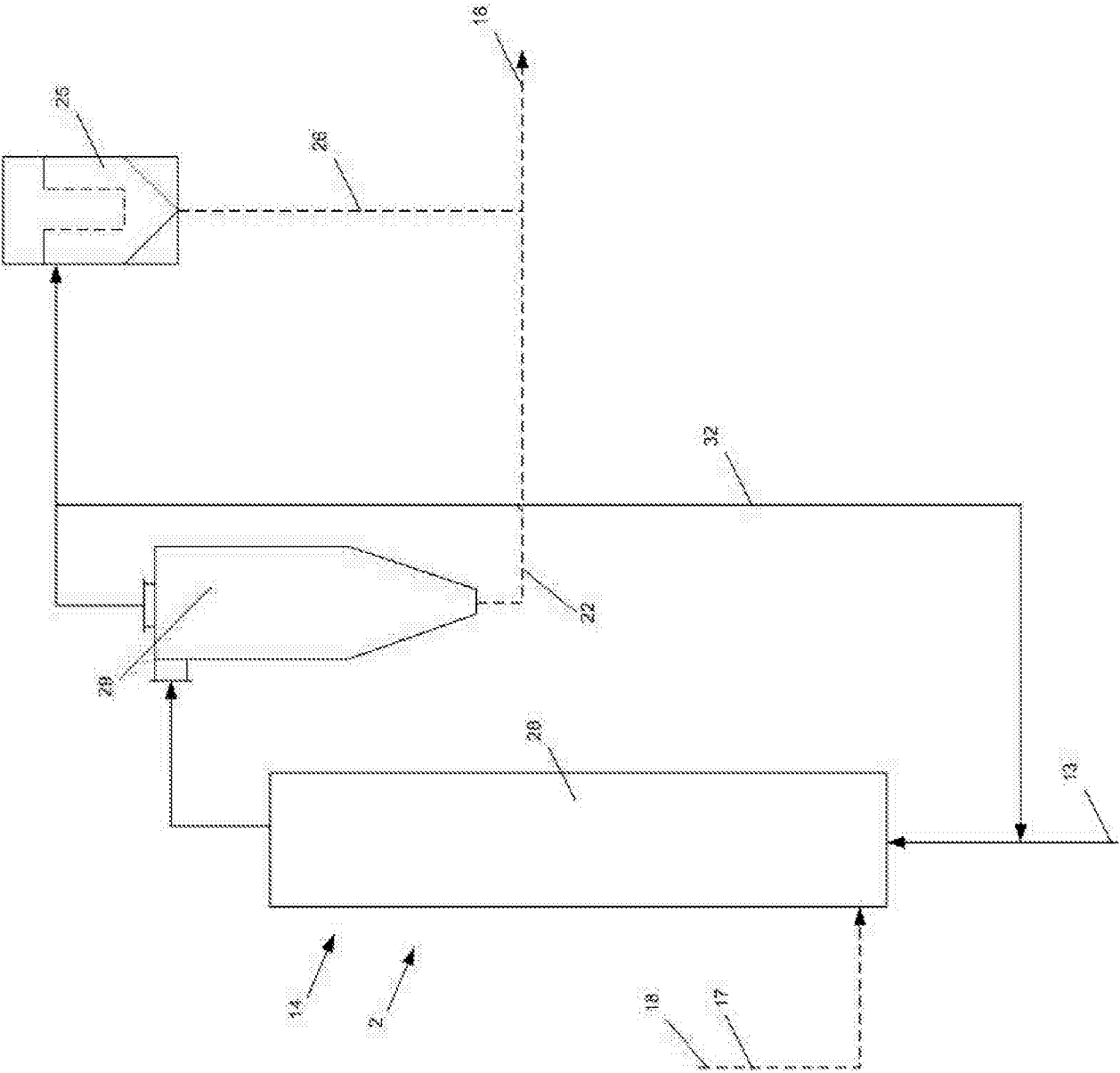


Fig. 4

INTERNATIONAL SEARCH REPORT

International application No

PCT/AT2013/050173

A. CLASSIFICATION OF SUBJECT MATTER
 INV. C04B7/43
 ADD.

According to International Patent Classification (IPC) or to both national classification and IPC

B. FIELDS SEARCHED

Minimum documentation searched (classification system followed by classification symbols)
 C04B

Documentation searched other than minimum documentation to the extent that such documents are included in the fields searched

Electronic data base consulted during the international search (name of data base and, where practicable, search terms used)

EPO-Internal, WPI Data

C. DOCUMENTS CONSIDERED TO BE RELEVANT

Category*	Citation of document, with indication, where appropriate, of the relevant passages	Relevant to claim No.
X	US 2009/193968 A1 (JEPSEN OVE LARS [US] ET AL) 6 August 2009 (2009-08-06) paragraphs [0007], [0009], [0016], [0018] -----	1-29
A	JP 2009 184902 A (UBE INDUSTRIES) 20 August 2009 (2009-08-20) the whole document -----	1-29
A	JP 2009 234869 A (TAIHEIYO CEMENT CORP) 15 October 2009 (2009-10-15) the whole document -----	1-29
A	EP 0 519 225 A1 (KRUPP POLYSIUS AG [DE]) 23 December 1992 (1992-12-23) the whole document -----	1-29



Further documents are listed in the continuation of Box C.



See patent family annex.

* Special categories of cited documents :

"A" document defining the general state of the art which is not considered to be of particular relevance

"E" earlier application or patent but published on or after the international filing date

"L" document which may throw doubts on priority claim(s) or which is cited to establish the publication date of another citation or other special reason (as specified)

"O" document referring to an oral disclosure, use, exhibition or other means

"P" document published prior to the international filing date but later than the priority date claimed

"T" later document published after the international filing date or priority date and not in conflict with the application but cited to understand the principle or theory underlying the invention

"X" document of particular relevance; the claimed invention cannot be considered novel or cannot be considered to involve an inventive step when the document is taken alone

"Y" document of particular relevance; the claimed invention cannot be considered to involve an inventive step when the document is combined with one or more other such documents, such combination being obvious to a person skilled in the art

"&" document member of the same patent family

Date of the actual completion of the international search

11 February 2014

Date of mailing of the international search report

25/02/2014

Name and mailing address of the ISA/

European Patent Office, P.B. 5818 Patentlaan 2
 NL - 2280 HV Rijswijk
 Tel. (+31-70) 340-2040,
 Fax: (+31-70) 340-3016

Authorized officer

Roesky, Rainer

INTERNATIONAL SEARCH REPORT

Information on patent family members

International application No

PCT/AT2013/050173

Patent document cited in search report	Publication date	Patent family member(s)	Publication date
US 2009193968	A1	06-08-2009	NONE
JP 2009184902	A	20-08-2009	NONE
JP 2009234869	A	15-10-2009	NONE
EP 0519225	A1	23-12-1992	AT 134159 T 15-02-1996
		DE 4120277 A1	24-12-1992
		DE 59205334 D1	28-03-1996
		DK 0519225 T3	08-07-1996
		EP 0519225 A1	23-12-1992
		ES 2083021 T3	01-04-1996
		GR 3019106 T3	31-05-1996
		US 5264013 A	23-11-1993

A. KLASSIFIZIERUNG DES ANMELDUNGSGEGENSTANDES
INV. C04B7/43
ADD.

Nach der Internationalen Patentklassifikation (IPC) oder nach der nationalen Klassifikation und der IPC

B. RECHERCHIERTE GEBIETE

Recherchierter Mindestprüfstoff (Klassifikationssystem und Klassifikationssymbole)
C04B

Recherchierte, aber nicht zum Mindestprüfstoff gehörende Veröffentlichungen, soweit diese unter die recherchierten Gebiete fallen

Während der internationalen Recherche konsultierte elektronische Datenbank (Name der Datenbank und evtl. verwendete Suchbegriffe)

EPO-Internal, WPI Data

C. ALS WESENTLICH ANGESEHENE UNTERLAGEN

Kategorie*	Bezeichnung der Veröffentlichung, soweit erforderlich unter Angabe der in Betracht kommenden Teile	Betr. Anspruch Nr.
X	US 2009/193968 A1 (JEPSEN OVE LARS [US] ET AL) 6. August 2009 (2009-08-06) Absätze [0007], [0009], [0016], [0018] -----	1-29
A	JP 2009 184902 A (UBE INDUSTRIES) 20. August 2009 (2009-08-20) das ganze Dokument -----	1-29
A	JP 2009 234869 A (TAIHEIYO CEMENT CORP) 15. Oktober 2009 (2009-10-15) das ganze Dokument -----	1-29
A	EP 0 519 225 A1 (KRUPP POLYSIUS AG [DE]) 23. Dezember 1992 (1992-12-23) das ganze Dokument -----	1-29



Weitere Veröffentlichungen sind der Fortsetzung von Feld C zu entnehmen



Siehe Anhang Patentfamilie

* Besondere Kategorien von angegebenen Veröffentlichungen :

"A" Veröffentlichung, die den allgemeinen Stand der Technik definiert, aber nicht als besonders bedeutsam anzusehen ist

"E" frühere Anmeldung oder Patent, die bzw. das jedoch erst am oder nach dem internationalen Anmeldedatum veröffentlicht worden ist

"L" Veröffentlichung, die geeignet ist, einen Prioritätsanspruch zweifelhaft erscheinen zu lassen, oder durch die das Veröffentlichungsdatum einer anderen im Recherchenbericht genannten Veröffentlichung belegt werden soll oder die aus einem anderen besonderen Grund angegeben ist (wie ausgeführt)

"O" Veröffentlichung, die sich auf eine mündliche Offenbarung, eine Benutzung, eine Ausstellung oder andere Maßnahmen bezieht

"P" Veröffentlichung, die vor dem internationalen Anmeldedatum, aber nach dem beanspruchten Prioritätsdatum veröffentlicht worden ist

"T" Spätere Veröffentlichung, die nach dem internationalen Anmeldedatum oder dem Prioritätsdatum veröffentlicht worden ist und mit der Anmeldung nicht kollidiert, sondern nur zum Verständnis des der Erfindung zugrundeliegenden Prinzips oder der ihr zugrundeliegenden Theorie angegeben ist

"X" Veröffentlichung von besonderer Bedeutung; die beanspruchte Erfindung kann allein aufgrund dieser Veröffentlichung nicht als neu oder auf erfinderischer Tätigkeit beruhend betrachtet werden

"Y" Veröffentlichung von besonderer Bedeutung; die beanspruchte Erfindung kann nicht als auf erfinderischer Tätigkeit beruhend betrachtet werden, wenn die Veröffentlichung mit einer oder mehreren Veröffentlichungen dieser Kategorie in Verbindung gebracht wird und diese Verbindung für einen Fachmann naheliegend ist

"&" Veröffentlichung, die Mitglied derselben Patentfamilie ist

Datum des Abschlusses der internationalen Recherche

11. Februar 2014

Absendedatum des internationalen Recherchenberichts

25/02/2014

Name und Postanschrift der Internationalen Recherchenbehörde
Europäisches Patentamt, P.B. 5818 Patentlaan 2
NL - 2280 HV Rijswijk
Tel. (+31-70) 340-2040,
Fax: (+31-70) 340-3016

Bevollmächtigter Bediensteter

Roesky, Rainer

INTERNATIONALER RECHERCHENBERICHT

Angaben zu Veröffentlichungen, die zur selben Patentfamilie gehören

Internationales Aktenzeichen

PCT/AT2013/050173

Im Recherchenbericht angeführtes Patentdokument		Datum der Veröffentlichung	Mitglied(er) der Patentfamilie		Datum der Veröffentlichung
US 2009193968	A1	06-08-2009	KEINE		

JP 2009184902	A	20-08-2009	KEINE		

JP 2009234869	A	15-10-2009	KEINE		

EP 0519225	A1	23-12-1992	AT	134159 T	15-02-1996
			DE	4120277 A1	24-12-1992
			DE	59205334 D1	28-03-1996
			DK	0519225 T3	08-07-1996
			EP	0519225 A1	23-12-1992
			ES	2083021 T3	01-04-1996
			GR	3019106 T3	31-05-1996
			US	5264013 A	23-11-1993
