

(11) **EP 3 324 113 A1**

(12)

EUROPÄISCHE PATENTANMELDUNG

(43) Veröffentlichungstag:

23.05.2018 Patentblatt 2018/21

(51) Int Cl.:

F23D 14/26 (2006.01)

(21) Anmeldenummer: 16199240.9

(22) Anmeldetag: 17.11.2016

(84) Benannte Vertragsstaaten:

AL AT BE BG CH CY CZ DE DK EE ES FI FR GB GR HR HU IE IS IT LI LT LU LV MC MK MT NL NO PL PT RO RS SE SI SK SM TR

Benannte Erstreckungsstaaten:

BA ME

Benannte Validierungsstaaten:

MA MD

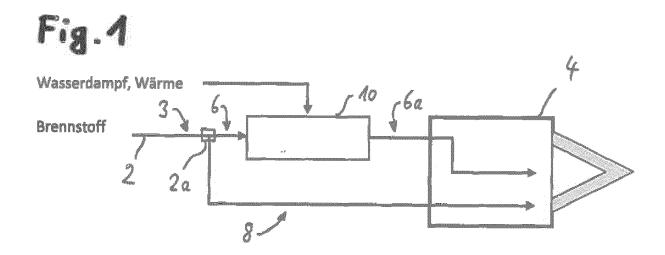
(71) Anmelder: Saacke GmbH 28237 Bremen (DE)

(72) Erfinder: Schmidt, Thomas 01796 Pirna (DE)

(74) Vertreter: Philipp, Matthias Boehmert & Boehmert Anwaltspartnerschaft mbB Pettenkoferstrasse 22 80336 München (DE)

(54) VERFAHREN UND VORRICHTUNG ZUM BETREIBEN EINES GASBRENNERS

(57) Verfahren zum Betreiben eines Gasbrenners (4), der zur Stabilisierung einer von einem Hauptbrenner erzeugten Hauptflamme mit einer Pilotbrennereinrichtung versehen ist, wobei dem Hauptbrenner ein zu mindestens 70 Vol.% aus CH₄ bestehender Hauptbrennstoffstrom und der Pilotbrennereinrichtung ein Pilotbrennstoffstrom zugeführt werden, dadurch gekennzeichnet, dass zumindest ein erster Teil des Pilotbrennstoffstroms vor der Einleitung in die Pilotbrennereinrichtung in einer Reformierungsstation (10) einer Dampfreformierung unverzogen und ein reformierter Pilotbrennstoffstrom (6a) erzeugt wird, und der deformierte Pilotbrennstoffstrom bei Einleitung in die Pilotbrennereinrichtung mindestens 10 Vol.% CO, 30 Vol.% H₂ und 0,5 Vol.% H₂O enthält, die zumindest teilweise durch die Dampfreformierung zumindest des ersten Teils des Pilotbrennstoffstroms gebildet werden sind, sowie Brennervorrichtung zum Durchführen des Verfahrens.



EP 3 324 113 A1

Beschreibung

10

20

30

35

40

45

50

55

[0001] Die Erfindung betrifft ein Verfahren zum Betreiben eines Gasbrenners, der zur Stabilisierung einer von einem Hauptbrenner erzeugten Hauptflamme mit einer Pilotbrennereinrichtung versehen ist, wobei dem Hauptbrenner ein zu mindestens 70 Vol.% aus CH₄ bestehender Hauptbrennstoffstrom und dem Pilotbrenner ein Pilotbrennstoffstrom zugeführt werden, sowie eine Brennervorrichtung zum Durchführen eines derartigen Verfahrens, mit einem Gasbrenner, der einen Hauptbrenner zum Erzeugen einer Hauptflamme und einer Pilotbrennereinrichtung zum Erzeugen einer Pilotflamme zur Stabilisierung der Hauptflamme umfasst, einer Brennstoffzuführung zum Zuführen des Hauptbrennstoffstroms und einer Pilotbrennstoffzuführung zum Zuführen des Pilotbrennstoffstroms. Bei der Pilotbrennereinrichtung handelt es sich je nach Brennerbauart um einen eigenständigen Pilotbrenner, der mit einer separaten Luft- und Pilotbrennstoffzufuhr versehen ist, oder um eine Primärstufe des Hauptbrenners, deren Luftzufuhr über die Luftzufuhr des Hauptbrenners erfolgen kann.

[0002] Moderne Brenner mit niedngstmöglichen NOx-Werten im Abgas (Low-NOx-Brenner) arbeiten mit ausgefeilten Flammenstabilisierungsmechanismen, wobei die Ausbildung einer stabilen primären Verbrennungszone direkt am Brenneraustritt mit Verbindung in die sekundären und gegebenenfalls tertiären Verbrennungszonen wichtig ist. Häufig wird auch eine feuerrauminterne oder externe Abgasrezirkulation zur Senkung der NOx-Werte eingesetzt.

[0003] Obwohl es sich bei der Abgasrezirkulation seit Jahrzehnten um eine anerkannte und bewährte NOx-Minderungsmaßnahme handelt, werden deren Grenzen durch die Minderung der Flammenstabilität definiert. Durch Absenkung des O₂-Partialdrucks im Luft-Abgasgemisch werden die Reaktionsgeschwindigkeiten gesenkt, und durch den Ballast in Form von Inertgasanteilen sinkt die maximal mögliche Flammentemperatur ab. Dies senkt einerseits die Reaktionsgeschwindigkeit, vermindert aber auch die Gefahr von heißen Zonen, in denen bei Anwesenheit von Sauerstoff NOx gebildet wird. Faktoren, die auf die maximal mögliche Abgasrezirkulationsrate Einfluss haben, sind beispielsweise die Flammengeschwindigkeit des Brenngas-Oxidationsmittelgemischs, Turbulenz und Drallzahl bzw. Drallstärke im Brennernahbereich, Größe und Lage der internen Rückströmzonen im Brennernahbereich sowie die Temperatur im Feuerraum (Rückstrahlung in die Flammenfront).

[0004] Der Flammenstabilität in der primären Verbrennungszone kommt für eine kontinuierliche, pulsationsfreie Flammenausbildung eine elementare Bedeutung zu. Auch ist eine stabile Verbindung zwischen primärer und sekundärer Verbrennungszone wichtig.

[0005] Insbesondere bei der Verbrennung von Methangas (z. B. Erdgas L, Erdgas H, Biogas usw.) gestaltet sich die Ausbildung einer stabilen Primärflamme häufig schwierig. Über den Regelbereich des Brenners herrschen sehr unterschiedliche Verhältnisse in Bezug auf die Strömungsgeschwindigkeit und Turbulenz, die Temperatur sowie zum Teil auch der Stöchiometrie in diesem Gebiet und um die Primärzone herum. Methan besitzt mit 610°C im Vergleich zu anderen gasförmigen Kohlenwasserstoffverbindungen und flüssigen Brennstoffen eine relativ hohe Zündtemperatur. Auch sind die Zündgrenzen für Methan bzw. Erdgase im Vergleich zu anderen Brenngasen wie z.B. Wasserstoff oder Kohlenmonoxid sehr eng begrenzt. Weiterhin rücken die obere und die untere Zündgrenze unabhängig von der Inertgasart mit sinkendem O₂-Gehalt im Gemisch enger zusammen. Dies erklärt die sich vergrößernden Herausforderungen zur Stabilisierung einer Primär- bzw. Pilotflamme bei steigenden externen Abgasrezirkulationsraten.

[0006] Ein weiterer wichtiger Parameter ist die Zündverzugszeit eines Brenngas-Luftgemischs, welche Aufschluss über die Kinetik der Reaktionen im Bereich der initialen Zündung gibt. Die Zündverzugszeit von reinen Methan-Luftgemischen ist groß im Vergleich zu Mischungen von Methan mit Ethan, Propan, Wasserstoff oder flüssigen Brennstoffen. In manchen Fällen werden separate Gaspilotbrenner zur Stabilisierung der Flammenausbildung des Hauptbrenners eingesetzt. Diese sind in der Regel mit festen Werten für Brenngasdruck und Zündluftdruck eingestellt, um den regelungstechnischen Aufwand zu begrenzen. Daraus resultiert bei stark variablen Bedingungen wie z. B. sich änderndes Strömungsprofil am Austritt, schwankende Temperatur- bzw. Druckverhältnisse im Feuerraum oder unterschiedliches Sauerstoffangebot in der Umgebung, dass sich die Pilotbrennerflamme nur in begrenzten Parameterbereichen stabil ausbilden kann.

[0007] Die Aufgabe der Erfindung besteht darin, ein gattungsgemäßes Verfahren und einen gattungsgemäßen Brenner dahingehend zu verbessern, dass die primäre Verbrennungszone auch auf niedrigerem Temperaturniveau besser bzw. stärker stabilisiert werden kann, wobei ein größerer Luftzahlbereich in dieser Zone beherrscht werden soll und eine stabile Flammenausbildung auch dann noch ermöglicht werden soll, wenn der Sauerstoffpartialdruck im Oxidationsmittel durch Zugabe von Inertgasen, insbesondere durch interne oder externe Abgasrezirkulation, deutlich vermindert ist.

[0008] Im Hinblick auf das Verfahren wird die vorgenannte Aufgabe bei einem gattungsgemäßen Verfahren dadurch gelöst, dass zumindest ein erster Teil des Pilotbrennstoffstroms vor der Einleitung in die Pilotbrennereinrichtung in einer Reformierungsstation einer Dampfreformierung unterzogen und ein reformierter Pilotbrennstoffstrom erzeugt wird, und der reformierte Pilotbrennstoffstrom bei Einleitung in die Pilotbrennereinrichtung mindestens 10 Vol.% CO, 30 Vol.% H₂ und 0,5 Vol.% H₂O enthält, die zumindest teilweise durch die Dampfreformierung zumindest des ersten Teils des Pilotbrennstoffstroms gebildet worden sind. Der reformierte Pilotbrennstoffstrom kann bei Einleitung in die Pilotbrennereinrichtung mindestens 5, 10, 15,20 oder 25 Vol.% CO, 20, 30,40,50,60, 70, oder 75 Vol.% H₂ und mindestens 1.5, 2 oder

3 Vol.% H₂O enthalten.

10

15

20

30

35

40

50

55

[0009] Es kann vorgesehen sein, dass der erste Teil des Pilotbrennstoffstroms, der einer Dampfreformierung unterzogen wird, mindestens 10%, 20%, 30%, 40%, 50%, 60%, 70%, 80% oder 90% des Pilotbrennstoffstroms beträgt.

[0010] Die Dampfreformierung kann bei einer Reformierungstemperatur von mindestens 800°C durchgeführt werden, und als Katalysator für die Dampfreformierung kann Nickel verwendet werden. Die Wärmeenergie, die zur Aufheizung des Pilotbrennstoffstroms und des benötigten Wassers oder Dampfs auf die Reformierungstemperatur benötigt wird, kann der Hauptflamme oder einem mit dem Gasbrenner verbundenen Feuerraum entnommen werden, jedoch auch aus einer externen Quelle zur Verfügung gestellt werden.

[0011] Die Erfindung sieht weiter bevorzugt vor, dass ein zweiter Teil des Pilotbrennstoffstroms in der Reformierungsstation partiell oxidiert wird. Der zweite Teil kann so groß sein, dass eine autotherme Reformierung des gesamten Pilotbrennstoffstroms erzielt wird.

[0012] Es kann vorgesehen sein, dass der Pilotbrennstoffstrom einem zugeführten Brennstoffstrom an einer Durchflussregelstation als Teilstrom entnommen wird und ein verbleibender Brennstoffstrom dem Hauptbrennstoffstrom entspricht.

[0013] Als eine Alternative kann vorgesehen sein, dass der Hauptbrennstoffstrom und der Pilotbrennstoffstrom dem Gasbrenner als unabhängig voneinander regelbare bzw. geregelte Gasströme zugeführt werden.

[0014] Als eine weitere Alternative kann vorgesehen sein, dass der Pilotbrennstoffstrom nach der Reformierungsstation in einen primären reformierten Pilotbrennstoffstrom und einen sekundären reformierten Pilotbrennstoffstrom aufgeteilt wird, wobei der primäre reformierte Pilotbrennstoffstrom einer Primärstufe, der sekundäre reformierte Pilotbrennstoffstrom einer Tertiärstufe des Gasbrenners zugeführt werden. Hierbei bilden die Primär- und die Sekundärstufe die Pilotbrennereinrichtung.

[0015] In vorrichtungsmäßiger Hinsicht wird die Aufgabe der Erfindung durch eine gattungsgemäße Brennervorrichtung zum Durchführen des erfindungsgemäßen Verfahrens gelöst, die sich durch die Maßnahme auszeichnet, dass der Pilotbrennereinrichtung eine Brennstofreformierungseinrichtung zur Dampfreformierung zumindest eines ersten Teils des Pilotbrennstoffstroms vorgeschaltet ist.

[0016] Die Brennstoffreformierungseinrichtung kann zur Dampfreformierung von mindestens 10%, 20%, 30%, 40%, 50%, 60%, 70%, 80% oder 90% des Pilotbrennstoffstroms eingerichtet sein.

[0017] Die Brennstoffreformierungseinrichtung kann einen Katalysator aufweisen, der Nickel enthält. Es kann eine Einrichtung zum Entnehmen von Wärmeenergie für die Dampfreformierung aus der Hauptflamme oder einem Brennraum und zum Einleiten der Wärme in die Brennstoffreformierungseinrichtung vorgesehen sein, beispielsweise in Form einer Rohrleitung aus hitzebeständigem und chemisch gegenüber dem innerhalb (Dampf und Brenngas) und außerhalb (im Wesentlichen die heißen Flammengase) der Rohrleitung strömenden Stoffen beständigem Material.

[0018] Die Brennstoffreformierungseinrichtung kann für eine partielle Oxidierung eines zweiten Teils des Pilotbrennstoffstroms ausgelegt sein. Der zweite Teil kann so groß sein, dass eine autotherme Reformierung des gesamten Pilotbrennstoffstroms erzielt wird.

[0019] Bevorzugt ist eine Durchflussregeleinrichtung vorgesehen, mit der einem zugeführten Brennstaffstrom der Pilotbrennstoffstrom als Teilstrom entnehmbar ist.

[0020] In einer ersten Alternative kann eine erste Durchflussregeleinrichtung zum Regeln des Pilotbrennstoffstroms und eine zweite Durchflussregeleinrichtung zum unabhängigen Regeln des Hauptbrennstoffstroms vorgesehen sein.

[0021] In einer zweiten Alternative kann der Gasbrenner eine Primärstufe, der über eine erste Durchflussregeleinrichtung ein primärer reformierter Pilotbrennstoffstrom zuführbar ist, eine Sekundärstufe, der über eine zweite Durchflussregeleinrichtung ein sekundärer reformierter Pilotbrennstoffstrom zuführbar ist, und eine Tertiärstufe, der über eine dritte Durchflussregeleinrichtung der Hauptbrennstoffstrom zuführbar ist, umfassen. Hierbei bilden die Primär- und die Sekundärstufe die Pilotbrennereinrichtung.

⁴⁵ **[0022]** Die Erfindung wird nachfolgend anhand von Ausführungsbeispielen erläutert, wobei auf eine Zeichnung Bezug genommen ist, in der

Fig.1 eine erste Variante einer erfindungsgemäßen Brennervorrichtung anhand einer schematischen Darstellung erläutert,

Fig. 2 eine zweite Variante einer erfindungsgemäßen Brennervorrichtung anhand einer schematischen Darstellung erläutert, und

Fig. 3 eine dritte Variante einer erfindungsgemäßen Brennervorrichtung anhand einer schematischen Darstellung erläutert.

[0023] Fig. 1 zeigt eine erste Variante, bei der nur eine Brennstoffzuführung 2 zum Zuführen eines Brennstoffstroms 3 zu einem Gasbrenner 4 vorgesehen ist. Ein Teilstrom wird als Pilotbrennstoffstrom 6 entnommen, während der ver-

bleibende Brennstoffstrom einen Hauptbrennstoffstrom 8 bildet. Der Pilotbrennstoffstrom 6 wird durch eine Brennstoffreformierungseinrichtung (Dampfreformierungsstation) 10 geleitet, in der der hauptsächlich, d.h. zumindest 90 Vol.%, aus CH₄ bestehende Brennstoff des zugeführten Brennstoffstroms 3 teilweise oder überwiegend in CO und H₂ aufgespalten wird:

 $CH_4 + H_2O \rightarrow CO + 3H_2 (\Delta H = + 206,2 \text{ kJ/mol})$

[0024] Methan reagiert bei Temperaturen von ca. 800°C am Nickelkontakt mit Wasser zu Kohlenstoffmonoxid und Wasserstoff. Diese Radikale und der entstehende Wasserstoff haben eine deutlich niedrigere Zündtemperatur und auch wesentlich geringere Zündverzugszeiten als das Methanmolekül. Wird der Spaltprozess der primären Verbrennungszone oder Pilotflamme vorgelagert, ist mit einer deutlich höheren Stabilität der Verbrennung der Spaltgase in der Primärzone zu rechnen, da die notwendige Energie für das Aufspalten des Methanmoleküls nicht der sensiblen Primärzone entzogen wird. Damit kann der Betriebsbereich der Primärflammenausbildung in Bezug auf die mögliche Luftzahl und die erforderliche Mindesttemperatur deutlich vergrößert werden. Somit ist für das Gemisch aus Kohlenstoffmonoxid und Wasserstoff eine deutlich höhere Flammengeschwindigkeit in einem deutlich erweiterten Bereich der Stöchiometrie zu erwarten als für Methan. Für den Reformierungsprozess des Primärgasanteils oder Pilotbrennstoffstroms sind folgende Teilschritte erforderlich:

- 1) Bereitstellen von Erdgas (oder einem sonstigen Brenngas mit einem Methangehalt von mindestens 70 Vol.%) und Wasserdampf
- 2) Durchmischen der Stoffströme

5

10

20

25

30

35

40

45

50

- 3) Temperaturerhöhung des Gemischs auf mindestens 800°C
- 4) Leitung über Nickel als Katalysator
- 5) Gegebenenfalls Abkühlen des Gasstroms auf unter 200°C zur Vermeidung thermischer Überlastung von Brennerbauteilen (je nach Bauart) und
- 6) Zuführung zur Pilotbrennereinrichtung bzw. zur Stabilisierungszone der Hauptflamme.

[0025] Bei einem Brenner mit 20 MW Nennleistung und ca. 10% Primärgasanteil bzw. Anteil des Pilotbrennstoffstroms am insgesamt dem Brenner zugeführten Brennstoffstrom werden ca. 168 kg/h Dampf benötigt. Dies sind ca. 8,4 kg/h Dampf pro Megawatt Feuerungsleistung. Die Heizleistung zur Anhebung der Gemischtemperatur von ca. 100°C auf 800°C beträgt ca. 125 KW für einen 20 MW Brenner mit 10% Stützbrennstoffanteil (Anteil des Pilotbrennstoffstroms). Dieser erforderliche Wärmestrom kann idealerweise direkt aus dem Feuerraum bezogen werden.

[0026] Ein die Brennstoffreformierungseinrichtung 10 verlassender reformierter Pilotbrennstoffstrom 6a wird einer Pilotbrennereinrichtung in Form einer Primärstufe oder eines Pilotbrenners des Gasbrenners 4 zugeführt. Der Hauptbrennstoffstrom 8 wird einem Hauptbrenner des Gasbrenners 4 zugeführt.

[0027] Bei der Anordnung nach Fig. 1 besteht die Schwierigkeit, von einer Brennstoffzuführung 2 an einer Durchflussregeleinrichtung 2a einen Teilstrom als Pilotbrennstoffstrom 6 zu entnehmen, da sich der aufzubereitende Teilstrom nur schwierig regeln bzw. einstellen lässt.

[0028] Fig. 2 und 3 zeigen zwei Varianten mit zwei separaten Brennstoffzuführungen. Mittels einer ersten Durchflussregeleinrichtung 2b kann der Pilotbrennstoffstrom 6 und mittels einer zweiten Durchflussregeleinrichtung 2c kann der Hauptbrennstoffstrom 8 geregelt werden. Abgesehen von der unterschiedlichen Regelung der Brennstoffströme entspricht die Anordnung nach Fig. 2 der nach Fig. 1.

[0029] Bei Fig. 3 ist im Unterschied zu Fig. 2 vorgesehen, dass der reformierte Pilotbrennstoffstrom 6a in einen primären reformierten Pilotbrennstoffstrom 6.1 a und in einen sekundären reformierten Pilotbrennstoffstrom 6.2a aufgeteilt wird. Der primäre reformierte Pilotbrennstoffstrom 6.1a wird über eine erste Durchflussregeleinrichtung 2b einer Primärstufe und der sekundäre reformierte Pilotbrennstoffstrom 6.2a wird über eine zweite Durchflussregeleinrichtung 2c einer Sekundärstufe des Gasbrenners 4 zugeführt. Der Hauptbrennstoffstrom 8 wird über eine dritte Durchflusseinrichtung 2d einer Tertiärstufe des Gasbrenners 4 zugeführt.

55 Bezugszeichenliste

[0030]

2	Propp	stoffz	führund	~
2	brenns	stonzu	numuun	a

- 2a Durchflussregeleinrichtung
- 2b erste Durchflussregeleinrichtung
- 2c zweite Durchflussregeleinrichtung
- 2d dritte Durchflussregeleinrichtung
 - 3 zugeführter Brennstoffstrom
 - 4 Gasbrenner

5

10

15

20

25

30

45

50

55

- 6 Pilotbrennstoffstrom
- 6a reformierter Pilotbrennstoffstrom
- 6.1a primärer reformierter Pilotbrennstoffstrom
 - 6.2a sekundärer reformierter Pilotbrennstoffstrom
 - 8 Hauptbrennstoffstrom
 - 10 Brennstoffreformierungseinrichtung (Reformierungsstation)

Patentansprüche

- 1. Verfahren zum Betreiben eines Gasbrenners (4), der zur Stabilisierung einer von einem Hauptbrenner erzeugten Hauptflamme mit einer Pilotbrennereinrichtung versehen ist, wobei dem Hauptbrenner ein zu mindestens 70 Vol.% aus CH₄ bestehender Hauptbrennstoffstrom und der Pilotbrennereinrichtung ein Pilotbrennstoffstrom zugeführt werden, dadurch gekennzeichnet, dass zumindest ein erster Teil des Pilotbrennstoffstroms vor der Einleitung in die Pilotbrennereinrichtung in einer Reformierungsstation (10) einer Dampfreformierung unterzogen und ein reformierter Pilotbrennstoffstrom (6a) erzeugt wird, und der reformierte Pilotbrennstoffstrom bei Einleitung in die Pilotbrennereinrichtung mindestens 10 Vol% CO, 30 Vol% H₂ und 0,5 Vol% H₂O enthält, die zumindest teilweise durch die Dampfreformierung zumindest des ersten Teils des Pilotbrennstoffstroms gebildet worden sind.
- 2. Verfahren nach Anspruch 1, **dadurch gekennzeichnet**, **dass** der erste Teil des Pilotbrennstoffstroms, der einer Dampfreformierung unterzogen wird, mindestens 10%, 20%, 30%, 40%, 50%, 60%, 70%, 80% oder 90% des Pilotbrennstoffstroms (6) beträgt.
- 3. Verfahren nach Anspruch 1 oder 2, dadurch gekennzeichnet, dass eine Wärmeenergie, die zur Aufheizung des Pilotbrennstoffstroms (6) und des benötigten Wasser oder Dampfs auf eine Reformierungstemperatur benötigt wird, der Hauptflamme oder einem mit dem Gasbrenner (4) verbundenen Feuerraum entnommen wird.
- 4. Verfahren nach einem der vorangehenden Ansprüche, dadurch gekennzeichnet, dass ein zweiter Teil des Pilotbrennstoffstroms (6) in der Reformierungsstation partiell oxidiert wird, wobei der zweite Teil so groß sein kann, dass eine autotherme Reformierung des gesamten Pilotbrennstoffstroms (6) erzielt wird..
- Verfahren nach einem der vorangehenden Ansprüche, dadurch gekennzeichnet, dass der Pilotbrennstoffstrom
 (6) einem zugeführten Brennstoffstrom (3) an einer Durchflussregelstation (2a) als Teilstrom entnommen wird und ein verbleibender Brennstoffstrom dem Hauptbrennstoffstrom (8) entspricht.
 - 6. Verfahren nach einem der Ansprüche 1 bis 5, **dadurch gekennzeichnet, dass** der Hauptbrennstoffstrom (8) und der Pilotbrennstoffstrom (6) dem Gasbrenner (4) als unabhängig voneinander geregelte Gasströme zugeführt werden
 - 7. Verfahren nach einem der Ansprüche 1 bis 6, **dadurch gekennzeichnet**, **dass** der Pilotbrennstoffstrom (6) nach der Reformierungsstation (10) in einen primären reformierten Pilotbrennstoffstrom (6.1a) und einen sekundären reformierten Pilotbrennstoffstrom (6.2a) aufgeteilt wird, wobei der primäre reformierte Pilotbrennstoffstrom (6.1a) einer Primärstufe, der sekundäre reformierte Pilotbrennstoffstrom (6.2a) einer Sekundärstufe und der Hauptbrennstoffstrom (8) einer Tertiärstufe des Gasbrenners (4) zugeführt werden.
 - 8. Brennervorrichtung zum Durchführen des Verfahrens nach einem der vorangehenden Ansprüche, mit einem Gasbrenner (4), der einen Hauptbrenner zum Erzeugen einer Hauptflamme und einer Pilotbrennereinrichtung zum Erzeugen einer Pilotflamme zur Stabilisierung der Hauptflamme umfasst, einer Brennstoffzuführung (2) zum Zuführen eines Brennstoffstroms (3) und einer Pilotbrennstoffzuführung zum Zuführen des Pilotbrennstoffstroms (6), dadurch gekennzeichnet, dass die Pilotbrennereinrichtung eine Brennstoffreformierungseinrichtung (10) zur Dampfreformierung zumindest eines ersten Teils des Pilotbrennstoffstroms (6) vorgeschaltet ist.

- 9. Brennervorrichtung nach Anspruch 8, dadurch gekennzeichnet, dass die Brennstoffreformierungseinrichtung (10) zur Dampfreformierung von mindestens 10%, 20%, 30%, 40%, 50%, 60%, 70%, 80% oder 90% des Pilotbrennstoffstroms (6) eingerichtet ist.
- 10. Brennervorrichtung nach Anspruch 8 oder 9, dadurch gekennzeichnet, dass die Brennstoffreformierungseinrichtung (10) für eine partielle Oxidierung eines zweiten Teils des Pilotbrennstoffstroms (6) ausgelegt ist, der so groß sein kann, dass eine autotherme Reformierung des gesamten Pilotbrennstoffstroms erzielt wird.
 - **11.** Brennervorrichtung nach einem der Ansprüche 8 bis 10, **dadurch gekennzeichnet**, **dass** eine Durchflussregeleinrichtung (2a) vorgesehen ist, mit der einem zugeführten Brennstoffstrom (3) der Pilotbrennstoffstrom (6) als Teilstrom entnehmbar ist.
 - 12. Brennervorrichtung nach einem der Ansprüche 8 bis 10, dadurch gekennzeichnet, dass eine erste Durchflussregeleinrichtung (2b) zum Regeln des Pilotbrennstoffstroms (6) und eine zweite Durchflussregeleinrichtung (2c) zum unabhängigen Regeln des Hauptbrennstoffstroms (8) vorgesehen ist.
 - 13. Brennervorrichtung nach einem der Ansprüche 8 bis 12, dadurch gekennzeichnet, dass der Gasbrenner (4) eine Primärstufe, der über eine erste Durchflussregeleinrichtung (2b) ein primärer reformierter Pilotbrennstoffstrom (6.1a) zuführbar ist, eine Sekundärstufe, der über eine zweite Durchflussregeleinrichtung (2c) ein sekundärer reformierter Pilotbrennstoffstrom (6.2a) zuführbar ist, und eine Tertiärstufe, der über eine dritte Durchflussregeleinrichtung (2d) der Hauptbrennstoffstrom (8) zuführbar ist, umfasst.

Fig. 1 Wasserdampf, Wärme -10 56a Brennstoff 2 a Fig. 2 Wasserdampf, Wärme 6a 10 Brennstoff (primär) Brennstoff (sekundär) Wasserdampf, Wärme 26 6.1a 10 Brennstoff primär _å (primär und sekundär) sekundär Brennstoff (tertiär) -2 d

6.2a

2c



EUROPÄISCHER RECHERCHENBERICHT

Nummer der Anmeldung

EP 16 19 9240

5	
10	
15	
20	
25	
30	
35	
40	
45	
50	

55

5

ategorie	Kennzeichnung des Dokuments mit Ang	abe, soweit erforderlich,	Betrifft	KLASSIFIKATION DER
	der maßgeblichen Teile	NOUGE II FUGIN	Anspruch	ANMELDUNG (IPC)
X	US 2007/289311 A1 (RISING E 20. Dezember 2007 (2007-12-	3RUCE W [US]) -20)	1,2,5-9, 11-13	INV. F23D14/26
Y A	* Zusammenfassung; Abbildur	ng 1 *	1 3,4,10	
X	US 2008/001038 A1 (DAGGETT 3. Januar 2008 (2008-01-03)		1,2,5-9, 11-13	
Y A	* Absatz [0010] * * Absatz [0026] *		1 3,4,10	
1	* Abbildung 4 * * Absatz [0027] *		3,4,10	
Y	EP 1 246 286 A1 (OMG AG & C 2. Oktober 2002 (2002-10-02 * Zusammenfassung; Abbildur	2)	1	
				RECHERCHIERTE SACHGEBIETE (IPC)
				F23D
				F23C
Dervo	rliegende Recherchenbericht wurde für alle Pa	atentanenrüche eretellt	-	
	<u> </u>	oschlußdatum der Recherche		Prüfer
	München 2	28. April 2017	Chr	isten, Jérôme
X : von Y : von ande	ATEGORIE DER GENANNTEN DOKUMENTE besonderer Bedeutung allein betrachtet besonderer Bedeutung in Verbindung mit einer eren Veröffentlichung derselben Kategorie	E : älteres Patentdol nach dem Anmel D : in der Anmeldun L : aus anderen Grü	kument, das jedoc dedatum veröffen g angeführtes Dok nden angeführtes	tlicht worden ist kument Dokument
A : tech	nologischer Hintergrund itschriftliche Offenbarung			, übereinstimmendes

ANHANG ZUM EUROPÄISCHEN RECHERCHENBERICHT ÜBER DIE EUROPÄISCHE PATENTANMELDUNG NR.

5

10

15

20

25

30

35

40

45

50

55

EP 16 19 9240

In diesem Anhang sind die Mitglieder der Patentfamilien der im obengenannten europäischen Recherchenbericht angeführten

Patentdokumente angegeben.
Die Angaben über die Familienmitglieder entsprechen dem Stand der Datei des Europäischen Patentamts am Diese Angaben dienen nur zur Unterrichtung und erfolgen ohne Gewähr.

28-04-2017

an	Im Rech geführtes	nerchenbericht s Patentdokument	t	Datum der Veröffentlichung		Mitglied(er) der Patentfamilie	Datum der Veröffentlichung
	US 20	07289311	A1	20-12-2007	KEINE		
	US 20	08001038	A1	03-01-2008	KEINE		
	EP 12	46286	A1	02-10-2002	AT EP	509385 T 1246286 A1	15-05-2011 02-10-2002
P0461							
EPO FORM P0461							
Ш							

Für nähere Einzelheiten zu diesem Anhang : siehe Amtsblatt des Europäischen Patentamts, Nr.12/82