

①9



LATVIJAS REPUBLIKAS
PATENTU VALDE

①1 LV 12048 B

⑤1 Int.cl. ⁶ C10K3/02
B01D51/00
C02F11/10
B03B1/02
C10J3/72

Latvijas patents uz izgudrojumu
1995.g. 30.marta Latvijas Republikas likums

①2

Īsziņas

②1 Pieteikuma numurs: P-97-216

②2 Pieteikuma datums: 29.10.1997

④1 Pieteikuma publikācijas datums: 20.05.1998

④5 Patenta publikācijas datums: 20.10.1998

③0 Prioritāte:

19644964.2	29.10.1996	(33) DE
19720450.3	15.05.1997	DE
19729816.8	11.07.1997	DE
19734911.0	12.08.1997	DE

⑦3 Īpašnieks(i):
THERMOSELECT AG; Meierhofstrasse 2,
9490 Vaduz, LI

⑦2 Izgudrotājs(i):
Günter H. KISS (CH)

⑦4 Pilnvarotais vai pārstāvis:
Aleksandra FORTŪNA,
Patentu birojs "FORAL",
Raiņa bulv. 19, Rīga LV-1159, LV

⑤4 Virsraksts: **Komunālo vai rūpniecisko atkritumu pilnīgas bezemisijas izmantošanas metode, lietojot augsttemperatūras reciklēšanu un radušās sintēzgāzes frakcionētu konversiju, un iekārta procesa veikšanai**

⑤7 Kopsavilkums:

Izgudrojums attiecas uz iekārtu un metodi visu veidu komunālo vai rūpniecisko atkritumu sastāvā esošo vielu pilnīgai bezemisijas izmantošanai. Pie augstām temperatūrām atkritumi tiek pārvērsti gāzēs, radusies sintēzgāze tiek pakļauta pirmējai apstrādei, kurā visas galvenās sastāvdaļas, kā ūdeņradis, oglekļa monoksīds un oglekļa dioksīds, kā arī ūdens, smagie metāli, sērs, hlors un nātrijs ar frakcionēto konversiju tiek pārvērsti par izmantojamām izejvielām.

Izgudrojuma formula

1. Metode visu veidu komunālo vai rūpniecisko atkritumu sastāvā esošo vielu bezemisijas izlietošanai, lietojot augsttemperatūras reciklēšanu un radušās sintēzgāzes frakcionētu konversiju, kas a t š ķ i r a s ar vismaz sekojošām procesa pakāpēm:

neattīrītajā sintēzgāzē esošo kaitīgo vielu vairākpakāpju konversija derīgajās vielās, nošķirtās pakāpēs, izmantojot slapjās apstrādes paņēmieni atšķirīgos temperatūras režīmos, pie kam katrai apstrādes pakāpei temperatūras noteikumi tiek uzdoti atbilstoši parciālajai atdalīšanai nepieciešamajai kondensācijas pakāpei, ko nosaka neattīrītajā sintēzgāzē esošo ūdens tvaiku saturs,

konversijas ceļā iegūto derīgās vielas saturošo šķīdumu un dažādo konversijas pakāpju kondensātu kopēja novadīšana un reģenerējamo derīgo vielu pakāpjveida atdalīšana ar vairākpakāpju izgulsnēšanas un jonu apmaiņas reakcijām, kā arī ar atdalīšanas reakcijām, reģenerējot procesā izmantojamo ūdeni,

kaitīgo vielu konversijas procesā attīrītās sintēzgāzes žāvēšana aukstumā, un procesā izmantojamā reģenerētā ūdens ievadīšana kopā ar aukstumžāvēšanas procesā radušos kondensātu atpakaļ ciklā atsevišķajās konversijas pakāpēs.

2. Metode saskaņā ar 1.punktu,
k a s a t š ķ i r a s a r t o, ka neattīrītās sintēzgāzes ceļā ir vismaz viena katalītiska atsevišķa atdalīšanas pakāpe.
3. Metode saskaņā ar 1.punktu,
k a s a t š ķ i r a s a r t o, ka dzesēšanas pakāpi veic caur izsmidzināšanas sprauslām ar pH zonu < 5 un ar konversiju hlorūdeņraži un smagie metāli tiek reģenerēti hlorīdos.
4. Metode saskaņā ar 1. un 3. punktam,
k a s a t š ķ i r a s a r t o, ka pēc skābi ieregulētām sprauslām neattīrītajā sintēzgāzē palikušais mitrums ar bāzes ieregulējuma slapjās apstrādes paņēmieni tiek neitralizēts un pie tam neattīrītā sintēzgāze tiek novesta līdz optimālai temperatūrai nākošajai konversijas pakāpei.
5. Metode saskaņā ar jebkuru no 1. līdz 4. punktam,
k a s a t š ķ i r a s a r t o, ka izmanto vairākas vienā tvertnē ietilpstošas, bet tomēr nošķirtas konversijas pakāpes, un konstantas temperatūras neattīrītā sintēzgāze plūst caur šo «Kombinēto konvertoru».
6. Metode saskaņā ar jebkuru no 1. līdz 5. punktam,
k a s a t š ķ i r a s a r t o, ka šajā «Kombinētajā konvertorā» ir daļiņu atdalīšanas pakāpe ar dotajam gadījumam piemērotu cirkulācijas kontūru, kurš darbojas aditīvi, un kur atdalītās daļiņas atkal tiek pievadītas gāzes veidošanās reakcijai.

7. Metode saskaņā ar jebkuru no 1. līdz 5. punktam, kas atšķiras ar to, ka no dzesēšanas un konversijas pakāpēm kopā savāktie šķīdumi un kondensāti ar vismaz divu vienu otrai sekojošu pakāpju hidroksīda izgulsnēšanu savāc atpakaļ dzelzi un smagos metālus, kā piemēram cinku un svinu, pie kam izgulsnētos dzelzs savienojumus novada atpakaļ augsttemperatūras reaktorā, kur tos iekausē un metālisku granulu veidā izvada ārā, tai pašā laikā pārējos smagos metālus hidroksīdi pārvērš pārkausējamu koncentrātu veidā, kurus var tieši izmantot kā izejvielas un derīgas vielas.
8. Metode saskaņā ar vismaz ar vienu no 1. līdz 7. punktam, kas atšķiras ar to, ka no hidroksīdu izgulsnēšanās izplūstošos, galvenokārt sārmainos hlorīdus saturošos šķīdumus jonu apmainītājā attīra no kalcija jonu piemaisījuma.
9. Metode saskaņā vismaz ar vienu no 1. līdz 8. punktam, kas atšķiras ar to, ka no jonu apmainītāja, atbilstoši 8.punktam attīrītos sārmainos hlorīda šķīdumus atdala ar atgriezenisko osmozi un pēc tam no tiem kristalizācijas iztvaikotājā veido jauktu sāļu derīgās izejvielas, kā ūdeni procesā izlietojot derīgo kondensātu.

10. Metode saskaņā vismaz ar vienu no 1. līdz 9.punktam, kas atšķiras ar to, ka dzesēšana ir apvienota ar siltuma reģenerāciju, un šādā veidā iegūto siltumu vismaz daļēji izmanto sintēzgāzes temperatūras režīma uzturēšanai un kombinētā konvertora konversijas pakāpēs, kā arī vajadzības gadījumā gāzes uzsildīšanai pirms aktīvās ogles filtra.
11. Iekārta lai realizētu vismaz vienu no metodēm, saskaņā ar jebkuru no 1. līdz 10. punktam, kas atšķiras ar to, ka tā ietver gāzes sintēzes plūsmas līniju, kurā ietilpst vismaz šādas zemāk norādītajā rindas kārtībā dotās slapjās apstrādes pakāpes:
- dzesēšana (2), pie kam pH vērtība < 5 ,
 - neitralizācija (3) ar pH vērtību > 8 , un viens
 - kombinētais konvertors (4), ar vismaz vienu kaitīgo vielu konversijas pakāpi, vienu glicerīna mazgātuvī, vienu Sulferox mazgātuvī un vienu aukstās žāvēšanas pakāpi, kā arī
 - gāzes uzsildītājs (6"), un viens
 - aktīvās ogles filtrs (5),
- un utilizācijas līnija, kurā ietilpst vismaz šādas reakcijas pakāpes
- hidroksīda izgulsnēšanu dzelzij (9),

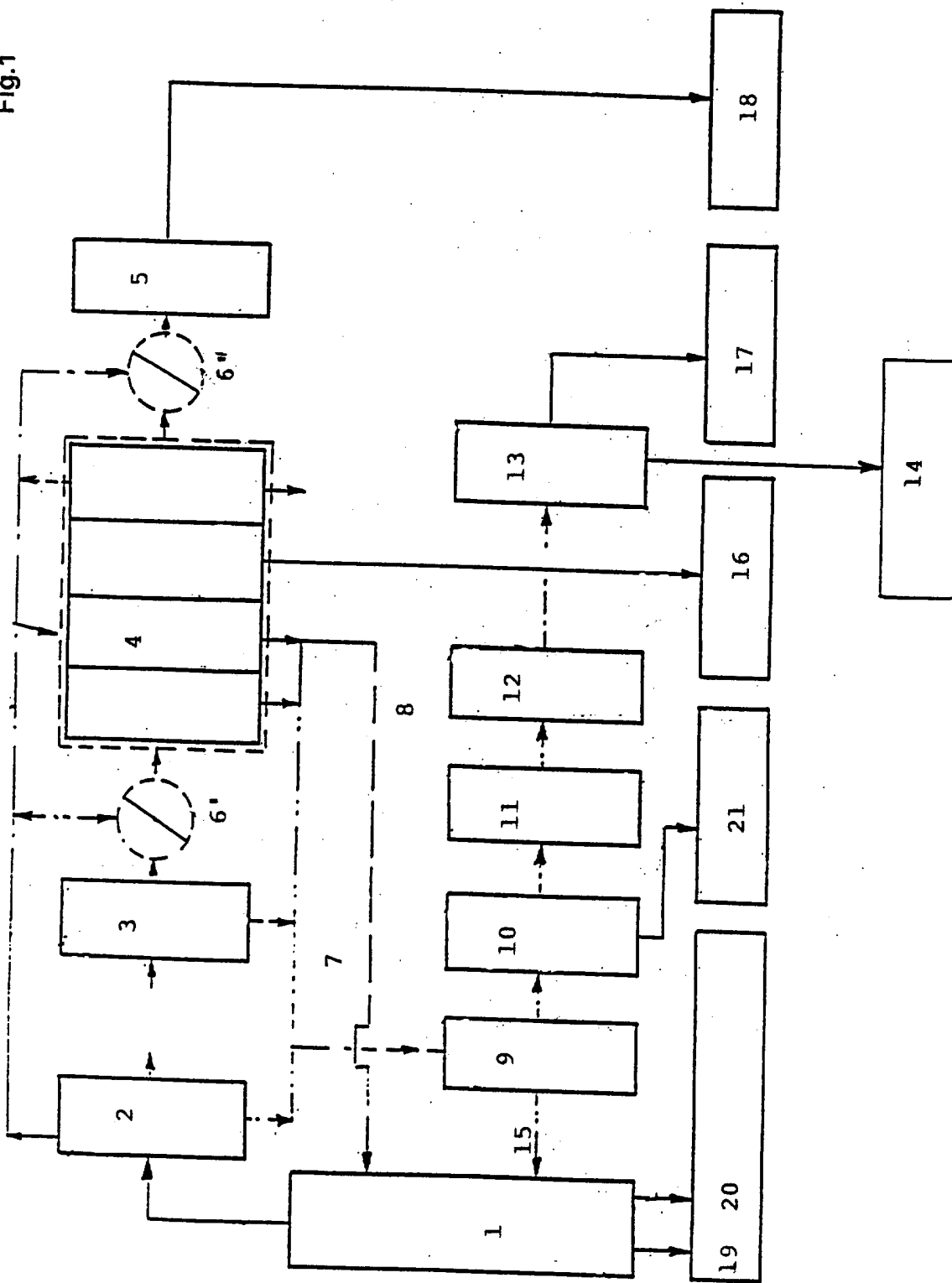
- hidroksīda izgulsnēšanu smagajiem metāliem (10),
- kalcija jonu apmaiņu (11),
- atgriezenisko osmozi (12) un
- kristalizācijas iztvaikošanu (13)

caur kurām norādītajā rindas kārtībā plūst cauri vielas saturošais ūdens no dzesēšanas un konversijas, pie kam tā ir aprīkota ar attiecīgo reakcijas pakāpju produktu izvades ierīcēm derīgajām vielām, ūdenim (14), derīgajai gāzei (18), derīgajiem sāļiem (17), sēram (16), smago metālu hidroksīdiem (21), dzelzij (19) un minerālvielām (20), kā arī ar dzelzs hidroksīda (15) un oglekļa (8) atpakaļ ievadīšanas iekārtām augsttemperatūras reaktorā (1).

12. Iekārta saskaņā ar 11. punktu,
k a s a t š ķ i r a s a r t o, ka gāzes sintēzes plūsmas līnijā starp neitralizāciju (3) un kombinēto konvertoru (4) ir ievietots gāzes temperatūras režīma uzturētājs (6').
13. Iekārta saskaņā ar 11. vai 12. punktu,
k a s a t š ķ i r a s a r t o, ka dzesēšana skābajā zonā(2) ir aprīkota ar siltuma reģeneratoru (6), kurš vismaz daļēji ir saistīts ar gāzes temperatūras režīma uzturētāju (6'), gāzes sildītāju (6'') un aukstumžāvēšanu.

14. Iekārta saskaņā vismaz ar vienu no 11. līdz 13. punktam,
kurās viena pēc otras ir savienotas ievadišanas ierīces, gāzes novades kanāls un augsttemperatūras reaktors, pie kam augsttemperatūras reaktoram ir kausējuma izvades atvere un sintezētās gāzes izvades atvere, kura ir savienota ar gāzes attīrīšanas iekārtu.

Fig.1



**Verfahren zur vollständigen stofflichen, emissions-
losen Nutzung durch Hochtemperatur-Recycling
und durch fraktionierte stofflich spezifische
Konvertierung des entstehenden Synthese-Rohgases**

Die Erfindung betrifft ein Verfahren zur Wertstoff-
Rückgewinnung bzw. Nutzbarmachung aus Synthese-Roh-
gas, das bei der Vergasung von kommunalen oder von
anderen Abfällen, vorzugsweise auch für Gift- und
Sondermüll an sich beliebiger Art anfällt, gemäß dem
Oberbegriff des Anspruches 1 sowie eine Vorrichtung
zur Verfahrensdurchführung.

Abfallvergasung gewinnt als Verfahren zur thermischen
Abfallbehandlung zunehmend an Bedeutung, vor allem
wegen seines großen Giftstoff-Vernichtungspotentials
Darüber hinaus wird dabei das Synthesegas als ther-
misch oder chemisch nutzbarer Wertstoff gewonnen, und
auch Fe-Metalle und verglaste Mineralstoffe fallen in

jedoch noch Schwermetalle, Chlor und Schwefel enthalten. Diese Elemente - an sich als chemische Grundstoffe Wertstoffe - sind für die Biosphäre entweder Umweltgifte (Schwermetalle), oder ihre Reaktionsprodukte, vor allem mit Feuchtigkeit, sind Bestandteile des sauren Regens. Eine Gaswäsche des Synthese-Rohgases ist daher unumgänglich und in vielfältiger Ausführung seit langem Stand der Technik. Filter (Gewebe), Adsorption (Aktivkohle, Fällungsreaktionen und Ionenaustausch) werden zur Reinigung allgemein, also auch zur Synthese-Rohgasreinigung herangezogen, und zwar in unterschiedlichen Kombinationen. Die dabei anfallenden Schlämme und Stäube sind beim derzeitigen Stand der Technik Sonderabfall, der entsprechend kostenträchtig durch Deponierung entsorgt werden muß. Zwar ist das Volumen dieses Sonderabfalles gemessen am Ausgangsvolumen des Abfalls gering, trotzdem ist die Deponierung der Reststoffe der Gaswäsche eine unbefriedigende Lösung:

- Jede Sonderabfall-Deponie besitzt ein Restrisiko für die Umwelt, und
- es werden technisch nutzbare Wertstoffe dem wünschenswerten und vom Gesetzgeber geforderten Stoffkreislauf der Wirtschaft entzogen.

Aufgabe der Erfindung ist es daher, ein Verfahren zur Wertstoffgewinnung aus Synthese-Rohgas bei der Abfallvergasung anzugeben und so die Abfallvergasung frei von Deponie-Reststoffen zu gestalten. Aufgabe der Erfindung ist es weiterhin, eine Umweltbelastung durch Abwasser auszuschließen. Schließlich ist es auch Aufgabe der Erfindung, eine Vorrichtung zur Durchführung des erfindungsgemäßen Verfahrens anzuge-

ben. Bezüglich des Verfahrens wird diese Aufgabe durch den kennzeichnenden Teil des Anspruches 1 gelöst, die Unteransprüche geben hierzu vorteilhafte Weiterbildungen an. Bezüglich der Vorrichtung gibt Anspruch 11 die Lösung an mit vorteilhaften Weiterbildungen in den Unteransprüchen.

Durch die stufenweise Konvertierung der als Schadstoffe im Synthese-Rohgas enthaltenen Inhaltsstoffe in Wertstoffe in getrennten gesondert temperierten Naßbehandlungsstufen wird die Voraussetzung für die Rückgewinnung der Inhaltsstoffe geschaffen, wobei die Konvertierung, d.h. die Überführung der Inhaltsstoffe in eine wiedergewinnbare Form, in getrennten gesondert temperierbaren Naßbehandlungsstufen optimale spezifischen Inhaltsstoffen angepaßte Konvertierungsbedingungen ermöglicht. Die Temperatur der Behandlungsstufen wird dabei zweckmäßigerweise durch die für die partielle Abscheidung erforderliche gestufte Kondensation des im Synthese-Rohgas enthaltenen Wasserdampfes vorgegeben. Die zu Wertstoffen konvertierten Inhaltsstoffe der getrennten Konvertierungsstufen werden anschließend dadurch zurückgewonnen, daß die Lösungen und Kondensate der unterschiedlichen Konvertierungsstufen zusammengeführt und gemeinsam nacheinander abgestuften Fällungsreaktionen und Ionenaustauschprozessen unterworfen werden, und zwar unter Rückgewinnung des Prozeßwassers. Eine nachgeordnete Kältetrocknung des von den unerwünschten Inhaltsstoffen gereinigten Synthesegases entfernt die Restfeuchte, die abschließend zusammen mit wiedergewonnenem Prozeßwasser den einzelnen Konvertierungsstufen erneut zugeführt wird, so daß ein geschlossener unterer Prozeßwasser-Kreislauf entsteht.

Es entsteht also dadurch, daß zunächst bei der Reinigung des Synthese-Rohgases dessen Inhaltsstoffe nicht nur abgeschieden, sondern vor der Abscheidung in eine nach der Abscheidung direkt wiederverwertbare Form konvertiert werden, die Voraussetzung für eine reststofffreie Synthesegasreinigung, und dadurch, daß das Prozeßwasser und die Kondensate der Konvertierungsstufen gemeinsam abgestuften Fällungs- und Ionenaustausch-Reaktionen unterworfen werden, eine einfache Möglichkeit, die Wertstoffe wiederzugewinnen, da die Reaktionen in den Konvertierungsstufen und die Art der Fällungs- und Ionenaustausch-Reaktion aufeinander abstimmbare gestaltet werden können.

Inhaltsstoffe des Synthese-Rohgases können gegebenenfalls auch direkt, d.h. ohne Konvertierung separiert werden, was jedoch nur dann im Sinne des Erfindungsgedankens ist, wenn der Inhaltsstoff in dieser Form technisch nutzbar ist. Es kann daher vorteilhaft sein, eine katalytisch wirkende, gesondert betreibbare Abscheidungsstufe im Strömungsweg des Synthese-Rohgases anzuordnen.

Eine derartige Abscheidungsmöglichkeit besteht beispielsweise für Schwefel, der mit Hilfe des katalytisch wirkenden sogenannten "Sulferox"-Verfahrens elementar abgeschieden werden kann und in dieser Form ein vielseitig nutzbarer Wertstoff ist.

Der Reinigung des Synthese-Rohgases ist beim derzeitigen Stand der Technik meist eine schockartige Kühlung unmittelbar nach dem Verlassen des Hochtemperaturreaktors vorgeschaltet, um eine "De-novo"-Synthese organischer Schadstoffe zu unterbinden. Dabei durch-

strömt das Synthese-Rohgas eine Wasserbrause. Erfindungsgemäß kann bereits diese Wasserbrause, die sogenannte "Quench", dadurch als erste Konvertierungsstufe genutzt werden, daß sie als Sprühquench im pH-Bereich < 5 , also im sauren Bereich, betrieben wird. Chlorwasserstoff und Schwermetalle werden dabei zu wiedergewinnbaren Chloriden konvertiert. Nach der sauer eingestellten Sprühquench durchläuft das Synthese-Rohgas eine neutralisierende basisch eingestellte Naßbehandlungsstufe. Bei diesem Durchlauf wird es für die nachfolgenden spezifischen Konvertierungsstufen optimal temperiert. Es ergeben sich damit mehrere Vorteile:

Der im Synthese-Rohgas enthaltene Wasserdampf wird in der Quench kondensiert und behindert nachfolgende Konvertierungen nicht;

das aus der Sprühquench mitgerissene Wasser wird in der Neutralisierungsstufe zurückgehalten und durch die Neutralisation wieder verwendbar;

das Synthese-Rohgas tritt in nachfolgende Behandlungsstufen mit optimaler Temperatur ein, wodurch dort die Reaktionsabläufe verbessert und beschleunigt werden.

Besonders vorteilhaft ist es, wenn das so temperierte Synthese-Rohgas nachfolgend mehrere Konvertierungsstufen durchläuft, die in einem gemeinsamen, aber entsprechend den vorgesehenen Stufen unterteilten Behälter angeordnet sind. Eine derartige Anordnung ist beispielsweise in EP 95 10 6932.7 unter der Bezeichnung "Kombinationswäscher" beschrieben. Inner-

halb dieses Kombinationskonverters kann zweckmäßigerweise eine Entstaubungsstufe angeordnet werden, vorteilhafterweise mit einem Entstaubungsmittel größerer Viskosität als Wasser, beispielsweise Glycerin. Das Entstaubungsmittel wird dabei in einem eigenen Kreislauf vom Staub befreit und regeneriert, der Staub wird in den Hochtemperaturreaktor zurückgeführt und nimmt dort an der Vergasungsreaktion wieder teil. Damit ist die dem Strömungspfad des Synthesegases zugeordnete Konvertierung der in ihm enthaltenen Schadelemente in wiederbringbare Wertstoffe und deren Überführung in die Wässer der verschiedenen Konvertierungsstufen abgeschlossen. Das so von unerwünschten Beimischungen gereinigte Synthesegas kann, gegebenenfalls nach einer zusätzlichen Kältetrocknung zur Entfernung einer verbliebenen Restfeuchte, einer erneuten Temperierung des trockenen Synthesegases mit nachfolgendem Durchlauf durch ein Aktivkohlefilter einer stofflichen und/oder thermischen Nutzung zugeführt werden. Die Kältetrocknung kann in einer gesonderten Behandlungsstufe erfolgen. Vorteilhaft ist es, diese Stufe mit in den Kombinationskonverter zu integrieren. Die Abwärmen aus dieser Stufe und aus der Sprühquench können bei Bedarf ausgekoppelt und zur Temperierung der Konvertierungsstufen und zur Gaserwärmung genutzt werden.

Die Lösungen und Kondensate der Konvertierungs- und Kühlstufen, die die zu gewinnenden Wertstoffe gelöst, gegebenenfalls auch dispergiert enthalten, werden zusammengeführt und gemeinsam weiterbehandelt. Zunächst werden Eisen und Schwermetalle wie Blei und Zink in einer stufenweisen Hydroxidfällung abgeschieden. Die gefällten Eisenverbindungen der ersten Fäl-

lungsstufe werden vorteilhafterweise dem Hochtemperaturreaktor wieder zugeführt, dort mit eingeschmolzen und als nutzbares metallisches Granulat ausgetragen. Die Mischfällungen der nachfolgenden Fällungsstufen enthalten die anderen Schwermetalle und sind - zum Konzentrat aufbereitet - ein verhüttungsfähiger Wertstoff.

Die aus den Hydroxidfällungen ablaufende Lösung enthält überwiegend Alkalichloride. Der verbliebene Teil der Kalziumionen wird durch Einleitung von Kohlendioxid als Kalziumcarbonat gefällt und ebenfalls in den Hochtemperaturreaktor zur Einschmelzung zurückgeführt. In einem Ionentauscher können die noch verbliebenen störenden Kalziumionen, die in geringem Anteil vorhanden sind und das Alkalichlorid-Nutzsaltz verunreinigen würden, entfernt werden. Die so gereinigte Alkalichloridlösung wird aufkonzentriert. Hierzu wird vorteilhafterweise die Lösung einer Umkehrosmose unterzogen. Abschließend wird in einem Kristallisations-Eindampfer ein rohstofftaugliches Mischsals und ein Kondensat gewonnen, das als Betriebswasser beliebig eingesetzt werden kann. Mit dem erfindungsgemäßen Verfahren wird somit sowohl die stoffliche Nutzung aller den Hochtemperaturreaktor verlassenden Gase, Dämpfe und Stäube als auch vollständige Abwasserfreiheit garantiert.

Eine bevorzugt anwendbare Vorrichtung zur Durchführung des erfindungsgemäßen Verfahrens nach den Ansprüchen 1 bis 10 umfaßt einen Strömungspfad für das Synthesegas, einen Rückgewinnungspfad für die konvertierten Wertstoffe und Rückführeinrichtungen zum Hochtemperaturreaktor und zu den Konvertierungsstu-

fen. Dabei umfaßt der Strömungspfad für das Synthesegas zumindest Nachbehandlungsstufen zur

Schockkühlung mit einem pH-Wert < 5 ,
zur Neutralisation mit einem pH-Wert > 8

sowie einen Kombinationskonverter, der gegebenenfalls weitere Naßbehandlungsstufen zur Konvertierung in wiederbringbare Wertstoffe, eine Glyzerin-Staubwäsche, eine Sulferox-Wäsche und eine Kältetrocknungsstufe enthält. Dem Kombinationskonverter nachgeordnet sind dann noch eine Gaserwärmung und ein Aktivkohlefilter. In der aufgeführten Reihenfolge durchströmt das Syntheserohgas den Strömungspfad der Vorrichtung und tritt als hochreines thermisch und/oder stofflich nutzbares Synthesegas aus. Der Rückgewinnungspfad, der der Rückgewinnung der konvertierten Wertstoffe dient, umfaßt zumindest die Reaktionsstufen

Hydroxidfüllung für Eisen,
Hydroxidfällung für andere Schwermetalle,
Kohlendioxidfällung und
Ionentauscher für Kalzium,
Umkehrosmose und
Kristallisationseindampfung,

die das wertstoffbeladene Wasser aus Schockkühlung, Neutralisation und den Konvertierungsstufen gemeinsam durchläuft, nachdem es gesammelt und dem Rückgewinnungspfad über die erste Hydroxidfällung zugeführt wird. Die jeweiligen Reaktionsstufen des Rückgewinnungspfades besitzen Austragseinrichtungen für die Wertstoffe Schwefel, Schwermetallhydroxide, Nutzsalz

und Nutzgas sowie Rückföhreinrichtungen zum Hochtemperaturreaktor für das abgeschiedene Eisenhydroxid und die Stäube aus der Glyzerinwäsche. Das nach der Rückgewinnung der Wertstoffe verbleibende Prozeßwasser steht als Rohstoff Wasser zum beliebigen Einsatz zur Verfügung.

Durch eine Wärmekopplung zwischen Schockkühlung, Gastemperierung, Kältetrocknung und Temperierung der Konvertierungsstufen läßt sich der Gesamtwirkungsgrad der Vorrichtung verbessern, die zu diesem Zweck entsprechende Wärmetauscher, gegebenenfalls auch Wärmepumpen, besitzen kann.

Die Erfindung wird anhand der Figur näher erläutert.

Mit 1 ist in dieser Figur der Hochtemperaturreaktor benannt, der, wie beispielsweise in P 41 30 416 beschrieben, als Ausschmelzreaktor betrieben wird und die Austräge 19 und 20 für Fe und seine Legierungsmetalle und die inertisierten Mineralstoffe sowie den Gasaustrag 22 für das Synthese-Rohgas besitzt, das in die Sprühquench 2 geleitet wird. In dieser Sprühquench 2, die im pH-Bereich < 5 , also im sauren Bereich betrieben wird, beginnt die Konvertierung der Inhaltsstoffe, vor allem von Cl, Pb, Zn und mitgeschlepptem Fe. Gleichzeitig erfolgt dabei die schockartige Rückkühlung des Synthese-Rohgases um eine Neubildung organischer Schadstoffe (Dioxine, Furane) zu verhindern. Danach wird das Synthese-Rohgas in das Neutralisationsbad 3 geleitet, das bei einem pH-Wert > 8 die Rohgasfeuchte neutralisiert. Die pH-Wert-Verhältnisse in der Sprühquench 2 und in dem Neutralisationsbad 3 sind dabei aufeinander abgestimmt, sie

werden zweckmäßigerweise laufend gemessen und angepaßt. Nach einer gegebenenfalls notwendigen erneuten Gastemperierung 6', die durch die Reaktorbedingungen der nächsten Konvertierungsstufe vorgegeben ist, tritt das Synthese-Rohgas in den Kombinationskonverter 4 ein, der außer einer oder mehrerer Konvertierungsstufen eine Glyzerinwäsche zur Staubentfernung, eine Sulferox-Stufe zur katalytischen Abscheidung von Schwefel und eine Stufe zur Kältetrocknung besitzt. Über den Austrag 16 wird der Schwefel in als Wertstoff verwertbarer Form direkt aus der unabhängig von den übrigen (Naß-)Konvertierungsstufen betriebenen Sulferox-Stufe ausgetragen. Die Glyzerin-Wäsche besitzt für die abgeschiedenen Stäube den Austrag 8, mit dem die Stäube, die mit Schadstoffen adsorbisch beladen sein könnten, zur erneuten Hochtemperaturbehandlung in den Reaktor 1 zurückgeführt werden. Nach der Kältetrocknung wird das Synthese-Rohgas erwärmt (Heizung 6") und verläßt nach einem Durchlauf durch den Aktivkohlefilter die Vorrichtung durch den Austrag 18 als hochreines Synthesegas. Eine bevorzugte Ausführungsform schlägt hier vor, den Aktivkohlefilter in auswechselbaren gasdurchströmbaren Kassetten unterzubringen. Dadurch werden ein leichter Austausch und die Rückführung der Aktivkohle in den Hochtemperaturreaktor möglich. Die Kassette kann dann wiederverwendet werden. Die in dem beschriebenen Strömungspfad liegenden Wärmequellen und -senken (6, 6', 6", Kältetrocknung) sind dabei mit Hilfe geeigneter Elemente wie Wärmetauscher und Wärmepumpen thermisch gekoppelt, wie mit 16 und den Richtungspfeilen symbolisiert. Die Prozeßwässer der Sprühquench 2, der Neutralisation 3 und des Kombinationskonverters 4 werden gesammelt und mittels des Leitungssystems 7

der ersten Hydroxidfällung 9 zugeführt. Das hier abgeschiedene Eisenhydroxid wird über den Austrag 15 in den Hochtemperaturreaktor 1 zurückgeführt und mit eingeschmolzen. Danach durchläuft das gesammelte Prozeßwasser eine zweite Hydroxidfällung 10, in der Blei- und Zinkhydroxide gemeinsam gefällt und über den Austrag 21 als Gemisch ausgetragen werden. Dieses Gemisch ist in bekannter Technik als verhüttungsfähiger Roh- und Wertstoff nutzbar.

In Ergänzung zum vorgestellten Verfahrensablauf ist es auch möglich, nach der zweiten Hydroxidfällung eine zusätzliche Fällung mit CO_2 zwischenschalten und noch eventuell vorhandene Kalziumionen auszufällen. Das Prozeßwasser enthält danach vor allem Natrium- und Kaliumchloride, die als Wertstoff nur geringfügig mit Kalzium verunreinigt sein können. In dem Ionentauscher 11 werden diese Kalziumverunreinigungen entfernt und die Alkalichloride in der Umkehrosmosestufe 12 aufkonzentriert, ehe sie in dem Kristallisations-Eindampfer 13 als Nutzsatz gewonnen und über den Austrag 17 ausgebracht werden. Das Prozeßwasser ist damit von seinen Inhaltsstoffen befreit und kann zusammen mit dem Kondensat aus dem Kältetrockner als Betriebswasser beliebig verwendet werden. Der Prozeß ist abwasserfrei.

Die Figur verdeutlicht, daß bei Anwendung des Erfindungsgedankens eine Abfallvergasung nicht nur frei von Schadstoffemissionen, sondern auch unter vollständiger Nutzung der energetischen und stofflichen Inhalte des Abfalls durchgeführt werden kann, und zwar ohne Anfall von Deponie-Restmaterial und ohne Umweltbelastung durch Abwasser.

Mit dem hier vorgeschlagenen Hochtemperatur-Recycling-Verfahren werden Abfälle unterschiedlichster Herkunft und Zusammensetzung vollständig in wiederverwertbare Stoffe transformiert, und zwar in

- mineralisches Granulat,
- Eisenmetall-Legierung,
- Synthesegas,
- destilliertes Wasser,
- elementaren Schwefel,
- elektrolysefähiges Salzgemisch und
- Zink- und Bleikonzentrat.

Patentansprüche

1. Verfahren zur vollständigen stofflichen, emissionslosen Nutzung aller Bestandteile von kommunalen oder industriellen Abfällen durch Hochtemperatur-Recycling und durch fraktionierte stofflich spezifische Konvertierung des dabei entstehenden Synthese-Rohgases
g e k e n n z e i c h n e t durch wenigstens folgende Verfahrensschritte:

Stufenweise Konvertierung der als Schadstoffe im Synthese-Rohgas enthaltenen Inhaltsstoffe in Wertstoffe in getrennten, gesondert temperierbaren Naßbehandlungsstufen, wobei die Temperaturbedingungen jeder Behandlungsstufe durch die für die partielle Abscheidung erforderlich gestufte Kondensation des im Synthese-Rohgas enthaltenen Wasserdampfes vorgegeben wird,

Zusammenführung der die konvertierten Wertstoffe enthaltenden Lösungen und Kondensate der unterschiedlichen Konvertierungsstufen und stufenweise Abscheidung der wiedergewinnbaren Wertstoffe durch abgestufte Fällungs- und Ionenaustauschreaktionen sowie Trennreaktionen unter Rückgewinnung des Prozeßwassers,

Kältetrocknung des durch die Schadstoff-Konvertierung gereinigten Synthesegases, und Rückführung des wiedergewonnenen Prozeßwassers zusammen mit dem Kondensat der Kältetrocknung zu den einzelnen Konvertierungsstufen.

2. Verfahren nach Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, daß wenigstens eine katalytisch wirkende, gesondert betreibbare Abscheidungsstufe im Strömungsweg des Syntheserohgases angeordnet ist.
3. Verfahren nach Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, daß die Schock-Kühlstufe als Sprühquench ausgebildet und im pH-Bereich < 5 zur Konvertierung des Chlorwasserstoffes und der Schwermetalle in wiedergewinnbare Chloride betrieben wird.
4. Verfahren nach Anspruch 1 und 3, dadurch gekennzeichnet, daß nach der sauer eingestellten Quench die Restfeuchte des Syntheserohgases durch eine basisch eingestellte Naßbehandlungsstufe neutralisiert wird und das Syntheserohgas dabei auf eine für die nachfolgenden spezifischen Konvertierungsstufen optimale Temperatur eingestellt wird.
5. Verfahren nach den Ansprüchen 1 bis 4, dadurch gekennzeichnet, daß mehrere in einem gemeinsamen, aber unterteilten Behälter angeordnete Konvertierungsstufen verwendet werden, und daß das Syntheserohgas mit annäherungsweise konstanter Temperatur diesen "Kombinationskonverter" durchströmt.
6. Verfahren nach den Ansprüchen 1 bis 5, dadurch gekennzeichnet, daß innerhalb des "Kombinationskonverters" eine Partikelabscheidungsstufe mit gegebenenfalls gesondertem Kreislauf

des eingesetzten Additivs betrieben wird, und daß die abgeschiedenen Partikel der Vergasungsreaktion wieder zugeführt werden.

7. Verfahren nach den Ansprüchen 1 bis 5, dadurch gekennzeichnet, daß aus den zusammengeführten Lösungen und Kondensaten der Kühl- und Konvertierungsstufen durch eine mindestens zweistufige Hydroxidfällung nacheinander Eisen und andere Schwermetalle wie beispielsweise Zink und Blei zurückgewonnen werden, wobei die gefällten Eisenverbindungen dem Hochtemperaturreaktor wieder zugeführt, dort eingeschmolzen und als metallisches Granulat ausgetragen werden, während Hydroxide der anderen Schwermetalle, verhüttungsfähig als Konzentrat aufbereitet, direkt als Roh- und Wertstoff verwendet werden.
8. Verfahren nach mindestens einem der Ansprüche 1 bis 7, dadurch gekennzeichnet, daß die aus den Hydroxidfällungen ablaufende, überwiegend Alkalichloride enthaltende Lösung in einem Ionenaustauscher von verunreinigenden Kalziumionen befreit wird.
9. Verfahren nach mindestens einem der Ansprüche 1 bis 8, dadurch gekennzeichnet, daß die aus dem Ionentauscher gemäß Anspruch 8 ablaufende gereinigte Alkalichlorid-Lösung durch eine Umkehrosmose aufkonzentriert wird und anschließend daraus in einem Kristallisationseindampfer ein rohstoff-

taugliches Mischsalz und ein als Prozeßwasser taugliches Kondensat gewonnen werden.

10. Verfahren nach mindestens einem der Ansprüche 1 bis 9, dadurch gekennzeichnet, daß der Schockkühlung eine Wärmerückgewinnung zugeordnet ist, und daß die so gewonnene Wärme zumindest teilweise zur Temperierung des Synthesegases und der Konvertierungsstufen im Kombinationskonverter sowie gegebenenfalls zur Gaserwärmung vor einem Aktivkohlefilter verwendet wird.

11. Vorrichtung zur Durchführung des Verfahrens nach mindestens einem der Ansprüche 1 bis 10, dadurch gekennzeichnet, daß diese einen Strömungspfad für das Synthesegas besitzt, der zumindest die Wirkstufen zur Naßbehandlung
 - Schockkühlung (2) mit einem pH-Wert < 5 ,
 - Neutralisation (3) mit einem pH-Wert > 8 , und einen
 - Kombinationskonverter (4), der mindestens eine Schadstoffkonverterstufe, eine Glycerinwäsche, eine Sulferox-Wäsche und eine Kältetrocknungsstufe integral enthält, sowie eine
 - Gaserwärmung (6") und einen
 - Aktivkohlefilter (5)in der aufgeführten Reihenfolge enthält, die weiterhin einen Rückgewinnungspfad besitzt, der zumindest die Reaktionsstufen
 - Hydroxidfällung für Eisen (9),

- Hydroxidfällung für Schwermetalle (10),
- Ionenaustausch Kalzium (11),
- Umkehrosiose (12) und
- Kristallisationseindampfung (13)

enthält, den das stoffbeladene Wasser aus Schockkühlung-Neutralisation und Konvertierung in der angeführten Reihenfolge durchläuft, wobei die Reaktionsstufen Austragseinrichtungen für die Wertstoffe Wasser (14), Nutzgas (18), Nutzsatz (17), Schwefel (16), Schwermetallhydroxyde (21), Eisen (19) und Mineralstoffe (20) besitzen sowie Rückführungseinrichtungen für Eisenhydroxid (15) und Kohlenstoff (8) zum Hochtemperaturreaktor (1).

12. Vorrichtung nach Anspruch 11, dadurch gekennzeichnet, daß im Strömungspfad des Synthesegases zwischen der Neutralisation (3) und dem Kombinationskonverter (4) eine Gastemperierung (6') angeordnet ist.
13. Vorrichtung nach Anspruch 11 oder 12, dadurch gekennzeichnet, daß die Schockkühlung (2) eine Wärmerückgewinnung (6) besitzt, die zumindest teilweise mit der Gastemperierung (6'), der Gaserwärmung (6'') und der Kältetrocknung gekoppelt ist.
14. Vorrichtung nach mindestens einem der Ansprüche 11 bis 13, bei der nacheinander eine Beschickungseinrichtung, ein Entgasungskanal und ein Hochtemperatur-Reaktor angeordnet sind, wobei der Hoch-

temperatur-Reaktor eine Austragsöffnung für Schmelze und eine Austragsöffnung für das Synthesegas aufweist, der eine Gasreinigungseinrichtung nachgeordnet ist.

Zusammenfassung

Die Erfindung betrifft ein Verfahren und die Vorrichtungen zur emissionsfreien totalen stofflichen Nutzung aller Bestandteile von kommunalen oder industriellen Abfällen aller Art durch die Vergasung bei hohen Temperaturen und die Aufbereitung des dabei entstehenden Syntheserohgases, wobei durch fraktionierte Konvertierung aller Hauptbestandteile wie Wasserstoff, Kohlenmonoxid und Kohlendioxid, wie auch der Inhaltsstoffe Wasser, Schwermetalle, Schwefel, Chlor und Natrium als Rohstoff einer Verwertung zugeführt werden.

117

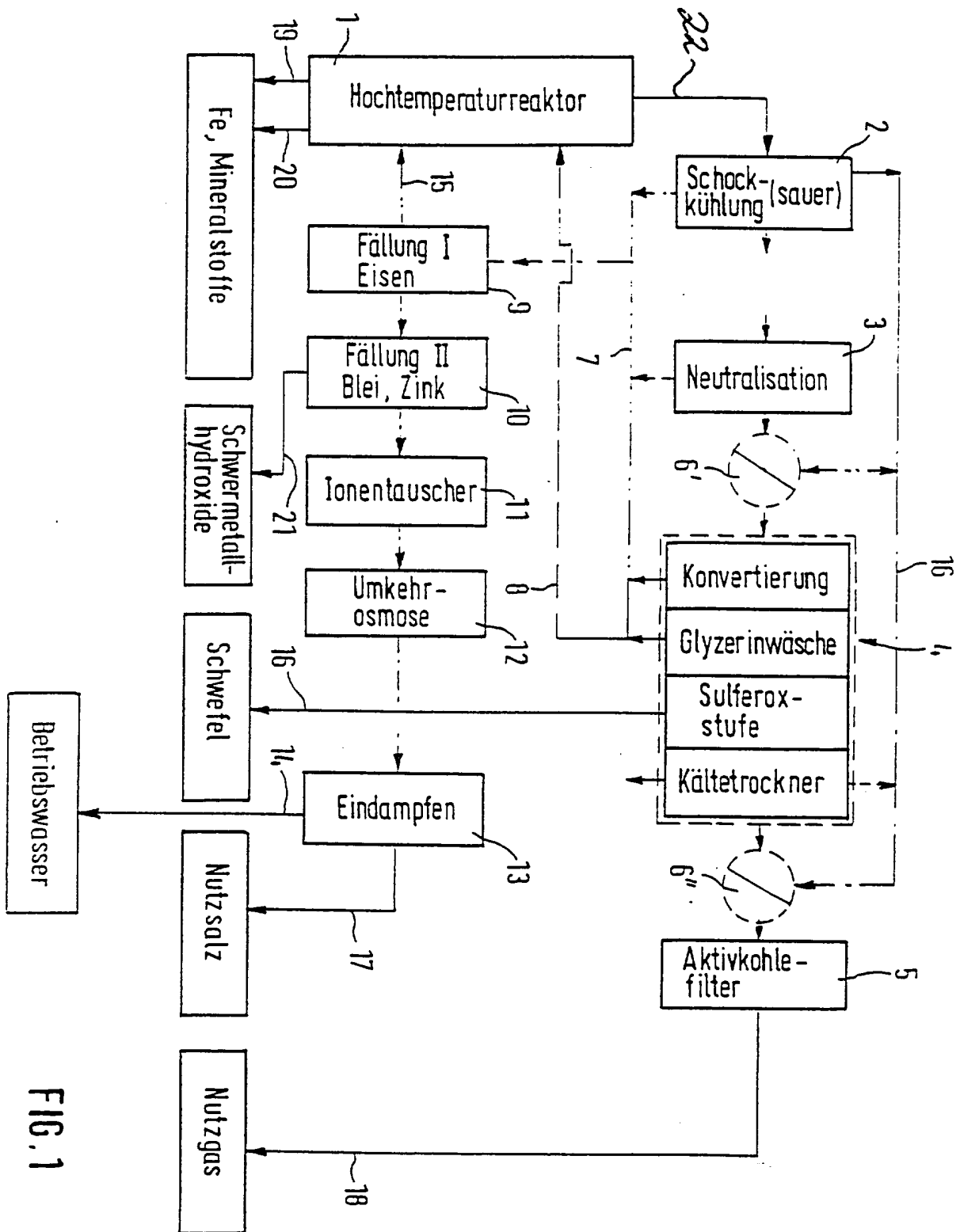


FIG. 1