



# POPIS VYNÁLEZU

## K PATENTU

196354  
(11) (B2)

[22] Přihlášeno 17.03.77  
[21] (PV. 1780-77)

[32] [31] [33] Právo přednosti od 19.03.76  
(P. 26.11.671.2)  
Německá spolková republika

[40] Zveřejněno 29.06.79

[45] Vydané 15.03.83

(51) Int. Cl. 3  
C 01 B 7/01

(72)  
Autor vynálezu

KUPITZ WOLFGANG dr., HÜRTH-ALTSTÄDTEN a  
HENNEN HANS, HÜRTH (NSR)

(73)  
Majitel patentu

HOECHST AKTIENGESELLSCHAFT, FRANKFURT/M. (NSR)

(54) Způsob společného spalování odpadních plynů obsahujících chlorované uhlovodíky a kapalných zbytků chlorovaných uhlovodíků

1

Při průmyslové výrobě, například při výrobě vinylchloridu, se ve stále vznášející mísce vyskytují chlorované uhlovodíky, jak v odpadních plynech, tak vě formě kapalných zbytků. V připojeném spalovacím zařízení se tyto jedovaté chlorované uhlovodíky převádějí na kysličník uhlíčitý, vodu a chlorovodík. Potíže při spalování jsou způsobeny především velkým kvalitativním a kvantitativním kolísáním charakteru při výrobě se výskyujících odpadních plynů obsahujících chlorované uhlovodíky. Naproti tomu spalování kapalných zbytků chlorovaných uhlovodíků, které můžeme rovnoměrně promísené dávkovat do spalovacího zařízení, je po stránce technické snadnější proveditelné. Obvyklé spalovací postupy se proto řizabývají rozkladem kapalných chlorovaných uhlovodíků, v daném případě ve spojení s regenerací kyseliny solné sůškým chlorovodíkem.

Předmětem vynálezu je postup společného spalování odpadních plynů obsahujících chlorované uhlovodíky a kapalných zbytků chlorovaných uhlovodíků.

Spalování odpadních plynů obsahující chlorované uhlovodíky a kapalných zbytků chlorovaných uhlovodíků se až do této doby provádělo obvykle ve dvou spalovacích komorách nebo v jedné komoře s dvěma ho-

2

řáky, to znamená s jedním hořákem pro odpadní plyn a s jedním hořákem pro kapalné látky. Nepravidelné množství odpadních plynů přiváděných z výrobního zařízení se projevuje různou výkonností hořáku pro kapalné zbytky a vede k jeho nevhodnému ucpávání. Zjistilo se, že tento nedostatek se podstrání a rovnoměrné výkonnosti hořáku a spalovací komory se dosáhne,

a) jestliže odpadní plyn a kapalné zbytky jsou spalovány současně a společně ve speciálním, pro tento účel konstruovaném hořáku,

b) je-li množství kapalných zbytků přidávaných do zásobníku řízeno teplotou spalovací komory v závislosti na množství spalujících se odpadních plynů a na jejich reakční entalpii,

c) jestliže se přívod spalovacího vzduchu řídí zejména obsahem kyslíku ve spalovacím plynu vycházejícím ze spalovací komory.

Odpadní plyn obsahuje vedle chlorovaných uhlovodíků kolísající množství jiných hořlavých plynů, to jest takových plynů, které potřebují ke svému hoření kyslík, a nehořlavých plynů, to jest inertních plynů, například důsíku. Rovnoměrné výkonnosti spalovacího zařízení po stránce energetické, jakož i po stránce spotřeby kyslíku nebo popřípadě vzduchu a podílu chlorovodí-

ku se dosáhne proměnlivým dávkováním kyselých zbytků, popřípadě spalovacího vzduchu, které je řízeno teplotou spalovací komory a kyslíkovým analyzátem. Kapacita zařízení pro spalování způsobem podle vynálezu je dána nejvýše možným množstvím odpadních plynů přiváděných výrobním podnikem, takže při normálním nebo nižším zatížení mohou být současně spalovány v proměnlivém množství kapalné zbytky ze zásobníku.

Způsob společného spalování odpadních plynů obsahujících chlorované uhlovodíky a kapalných zbytků chlorovaných uhlovodíků je vyznačen tím, že se odpadní plyny obsahující 0,1 až 1 kg/norm.  $m^3$  chloru, kapalné zbytky obsahující 1 až 75 % hmotnostních chloru, 1 až 5 norm.  $m^3$  vzduchu a/nebo 0,2 až 2 kg páry na 1 kg kapalného zbytku a spalovací vzduch zavádějí současně ve formě mlhovité směsi do předeňší spalovací zóny, přičemž proud přiváděných kapalných zbytků je rozprášován a koncentricky obklopen první opláštovací zónou, přivádějící vzduch a/nebo páru, přičemž první opláštovací zóna je sama obklopena další opláštovací zónou spalovacího vzduchu, a ta je obklopena třetí opláštovací zónou odpadních plynů, přičemž se všechny tři opláštovací zóny v místě přívodu koncentricky naměřují na kapalné zbytky a kapalné zbytky se přimíchávají a spalují v množství upravujícím teplotu spalování na 1200 až maximálně 1800 °C v závislosti na vyzdívce spalovací zóny, přičemž se vznikající horké spalovací plynov odvádějí, zchlažují vodou a dále zpracovávají k získání kyseliny chlorovodíkové.

Postup podle vynálezu se s výhodou provádí tak, že

a) kapalné zbytky se přivádějí vnitřní přívodní trubicí, vzduch a/nebo pára k jejich rozprášení prvním (počítáno zevnitř směrem ven) mezikružním prostorem, spalovací vzduch druhým mezikružním prostorem a odpadní plyn třetím (vnějším) mezikružním prostorem hořáku do spalovací komory,

b) kapalné zbytky se přivádějí v závislosti na teplotě spalovací komory a přívod se řídí termočlánkem,

c) k rozprášení 1 kg kapalných zbytků se vždy použije 1 až 5  $Nm^3$  vzduchu a/nebo 0,2 až 2 kg páry,

d) přívod spalovacího vzduchu se řídí pomocí kyslíkového analyzátoru a závisí na obsahu kyslíku ve spalovacích plynech opouštějících spalovací komoru,

e) ke spalování se přivádějí odpadní plyny obsahující 0,1 až 1 kg chloru na 1  $Nm^3$ ,

f) ke spalování se zavádějí kapalné zbytky obsahující 1 až 75 % hmotnostních chlóru,

g) podle stupně hořlavosti kapalných zbytků a odpadních plynů se k odpadním plynům přidává vodík nebo methan jako topný plyn nebo dusík jako zředovací plyn,

h) spalovací komora se předeňší za-

pálenou směsí vodíku a spalovacího plynu.

Postup podle vynálezu je dále blíže vysvětlen prostřednictvím dvou obrázků:

Obr. 1 znázorňuje hořák v řezu. Prstencová příruba hořáku 1 je přišroubována na prstencovou obrubu 2 kruhového, směrem dovnitř se rozširoujícího otvoru ve vyzdívce 3 spalovací komory. Hořák se skládá ze čtyř soustředných, do sebe vložených přívodních trubic různé délky a světlosti. Vnitřní trubice 4 se přivádí kapalný zbytek a je rozprášen rozprášovacím vzduchem a/nebo párou, které jsou přiváděny vstupním hrdlem umístěným na boku přívodní trubice 5. Přívodní trubice 5 je obklopena další přívodní trubicí 6, jejímž bočním hrdlem je přiváděn spalovací vzduch. Přední část přívodní trubice 6 je obklopena vnější přívodní trubicí 7, jejímž bočním hrdlem vstupuje odpadní plyn. V případě potřeby, zvláště při uvedení procesu do chodu, se přívodní trubice 7 přivádí také zápalný plyn, například vodík nebo methan, a během procesu přídavný plyn, například vodík nebo methan, jako topný plyn, nebo dusík, popřípadě pára, jako zředovací plyn. Pára podporuje spalovací pochod — váže teplo a působí chladivě. V přední části přívodních trubic 5, 6 jsou vestavěny disperzní plechy 8, 9. Přívodní trubice 5, 6, 7 jsou vždy na svém výstupním konci kónicky zahnuty směrem dovnitř, takže dochází k zúžení tří mezikružních prostorů do tvaru trysky. Tímto uspořádáním se dosáhne mlhovitého charakteru rozprášené směsi odpadního plynu, kapalného zbytku a spalovacího vzduchu.

Obr. 2 ukazuje hořák 4 až 7, jehož funkce je blíže vysvětlena na obr. 1, připojený ke spalovací komoře 10. Spalovací komora 10 se nejdříve proplácne dusíkem a pak vzduchem, přiváděnými potrubími 11 a 12. Potom se potrubím 11, 12 přivede zápalný plyn, například vodík. Spalovací vzduch se přivádí potrubím 13. Jakmile po zaplení plynové směsi dosáhne teplota ve spalovací komoře spodní hranice — tj. asi 900 °C — požadované pro spalování odpadních plynů obsahujících chlorované uhlovodíky, přimíchává se postupně potrubím 12 odpadní plyn a přívírá se přívod zápalného plynu. Při dosažení spodní teplotní hranice pro spalování kapalných zbytků chlorovaných uhlovodíků — asi 1100 °C — se tyto zbytky přidávají potrubím 14 společně s rozprášovacím vzduchem nebo párou, přiváděnými potrubím 15. Množství kapalných zbytků se přitom řídí teplotou ve spalovací komoře prostřednictvím termočlánku 16 a ventilem 17. Nesmí být překročena nejvyšší přípustná teplota pro vyzdívku pece, tj. 1400 °C. Přívod spalovacího vzduchu potrubím 13, který je závislý na obsahu kyslíku ve spalovacích plynech opouštějících spalovací komoru 10, je řízen pomocí kyslíkového analyzátoru 18 a ventilem 19. Aby se zaměstalo vylučování sazí a potlačila se tvorba chloru, je přípustný stechiometrický přebytek kys-

lku 1—2 %, což odpovídá přebytku vzduchu 5—10 %.

### Příklad

Ve spalovací komoře **10** se spaluje 200 Nm<sup>3</sup>/h odpadního plynu, obsahujícího chlorované uhlovodíky s obsahem chloru 0,17 kg/Nm<sup>3</sup> (složení v objemových %: ethylen 7,8, ethan 1,0, methan 0,2, dichlorethan 4,0, ethylchlorid 2,0, HCl 0,6, kyslík 3,4, inertní plyny N<sub>2</sub> a CO<sub>2</sub> 81,0) a výhřevností 8709 kJ/Nm<sup>3</sup> (celková výhřevnost = 8709 . 200 = = 1741 800 kJ). Vyzdívka spalovací komory je ze žáruvzdorných cihel s vysokým obsahem kysličníku hlinitého, které mají bod měknutí 1855 °C (Segerova žároměrka č. 38) a přípustnou provozní teplotu 1550 °C. Aniž by teplota spalovací komory **10** překročila 1400 °C, může se současně spalovat 226 kg/h kapalných zbytků chlorovaných uhlovodíků (C — 45,5 hmot. %, H — 6,5 hmot. %, Cl — 48,0 hmot. %) o výhřevnosti 21 981 kJ (celková výhřevnost = 21 981 . 226 = = 4 967 706 kJ). Ve spalovací komoře **10** lze spálit látky o celkové výhřevnosti

$1741\ 800\ \text{kJ}/\text{h} + 4\ 967\ 706\ \text{kJ}/\text{h} = 6,7 \cdot 10^6\ \text{kJ}/\text{h}$ . Hlavní veličinou je množství odpadních plynů, zatímco množství kapalných zbytků je veličina závislá na teplotě spalovací komory. Potrubím **15** a přívodní trubici **5** se přivede 450 Nm<sup>3</sup>/h vzduchu a 90 kg/h páry, potřebných k rozprášení 226 kg/h kapalných zbytků, zatímco potrubím **13** a přívodní trubici **6** se přivede 1350 Nm<sup>3</sup>/h vzduchu pro spalování. Tím je přebytek vzduchu 7 objemových %, což odpovídá přebytku kyslíku 1,4 objemových %.

2250 Nm<sup>3</sup>/h spalných plynů obsahujících chlorovodík (složení v objemových %: inertní plyny N<sub>2</sub> a CO<sub>2</sub> — 82, HCl — 4,0, vodní pára — 13, kyslík — 1) opouští spalovací komoru a při teplotě asi 1000 °C vstupují do zkrápcí věže, kde jsou prudce ochlazeny recirkulující kyselinou solnou na 60 °C.

200 Nm<sup>3</sup>/h odpadních plynů a 226 kg/h kapalných zbytků obsahuje 142 kg/h chloru (převážně vázaného) a jejich spálením se získá 146 kg/h chlorovodíku. Toto množství je absorbováno 340 kg/h vody za vzniku 486 kg/h asi 30% (hmot.) kyseliny solné.

### PŘEDMĚT VYNÁLEZU

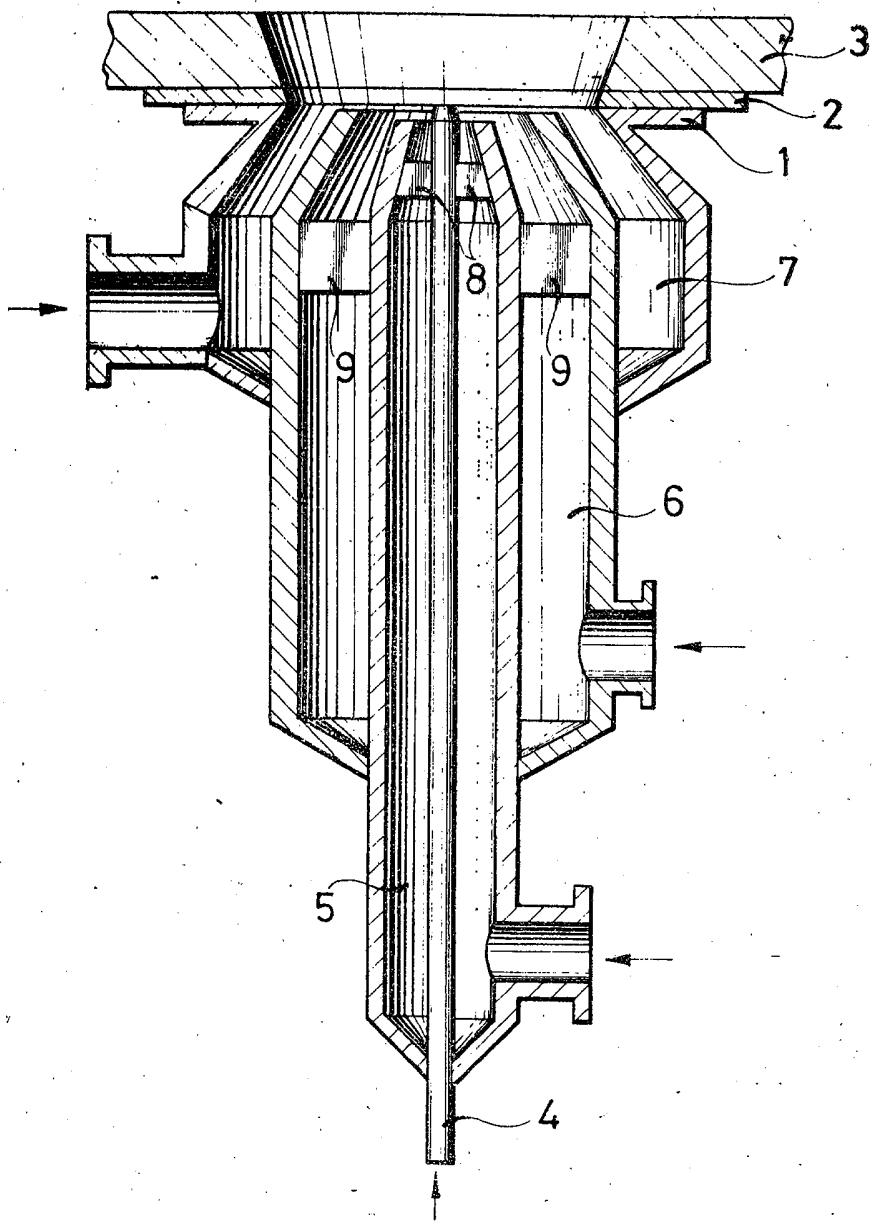
1. Způsob společného spalování odpadních plynů obsahujících chlorované uhlovodíky a kapalných zbytků chlorovaných uhlovodíků, vyznačený tím, že se odpadní plyny, obsahující 0,1 až 1 kg/norm. m<sup>3</sup> chloru, kapalné zbytky, obsahující 1 až 75 % hmotnostních chloru, 1 až 5 norm. m<sup>3</sup> vzduchu a/nebo 0,2 až 2 kg páry na 1 kg kapalného zbytku, a spalovací vzduch zavádějí současně ve formě mlhovité směsi do předechné spalovací zóny, přičemž proud přiváděných kapalných zbytků je rozprašován a koncentricky obklopen první opláštovací zónou, přivádějící vzduch a/nebo páru, přičemž první opláštovací zóna je sama obklopena

další opláštovací zónou spalovacího vzduchu a ta je obklopena třetí opláštovací zónou odpadních plynů a všechny tři opláštovací zóny se v místě přívodu koncentricky naměřují na kapalné zbytky a kapalné zbytky se přimíchávají a spalují v množství upravujícím teplotu spalování na 1200 až maximálně 1800 °C v závislosti na vyzdívce spalovací zóny, a přičemž se vznikající horlké spalovací plyny odvádějí, zchlazují vodou a dále zpracovávají k získání kyseliny chlorovodíkové.

2. Způsob podle bodu 1, vyznačený tím, že je spalovací zóna předechnáta zapálenou směsí vodíku a spalovacího vzduchu.

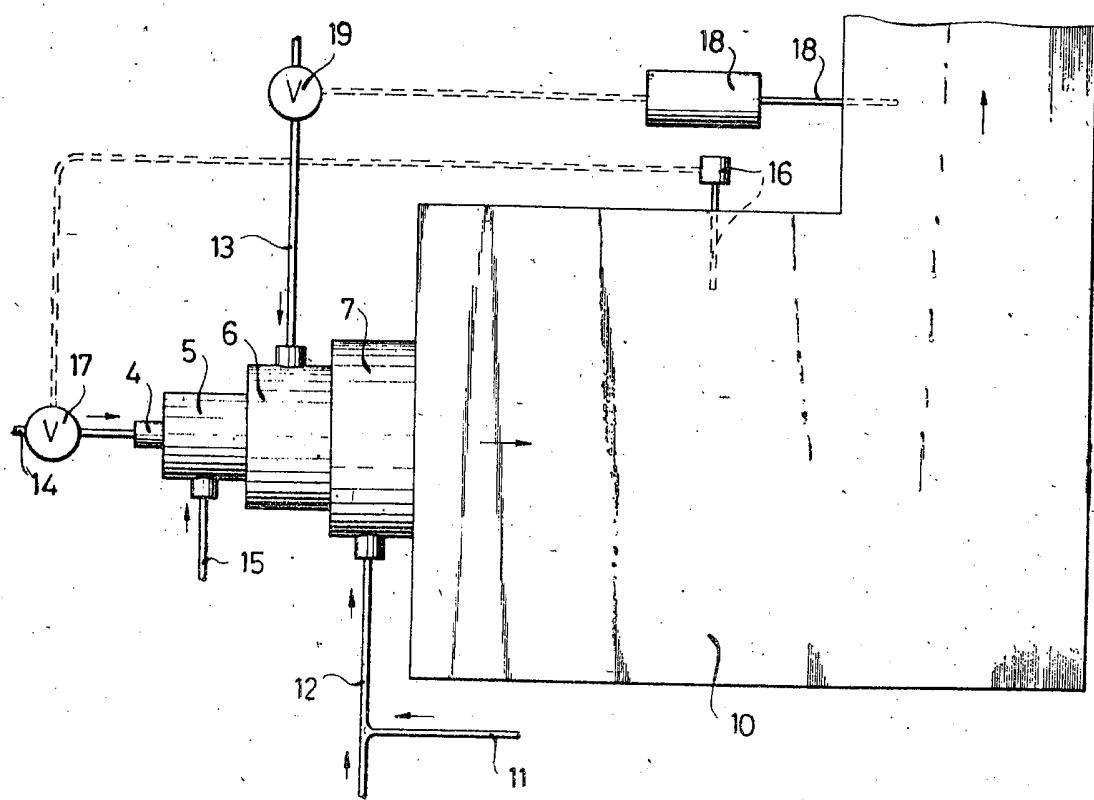
2 listy výkresů

196354



Obr. 1

196354



Obr. 2