



GRAD PRO VYNÁLEZY
A OBJEVY

POPIS VYNÁLEZU K AUTORSKÉMU OSVĚDČENÍ

262175
(11) (B1)

(51) Int. Cl.⁴
F 27 D 13/00

(22) Přihlášeno 03 09 87
(21) {PV 6407-87.R}

(40) Zveřejněno 15 07 88

(45) Vydáno 15 06 89

(75)

Autor vynálezu

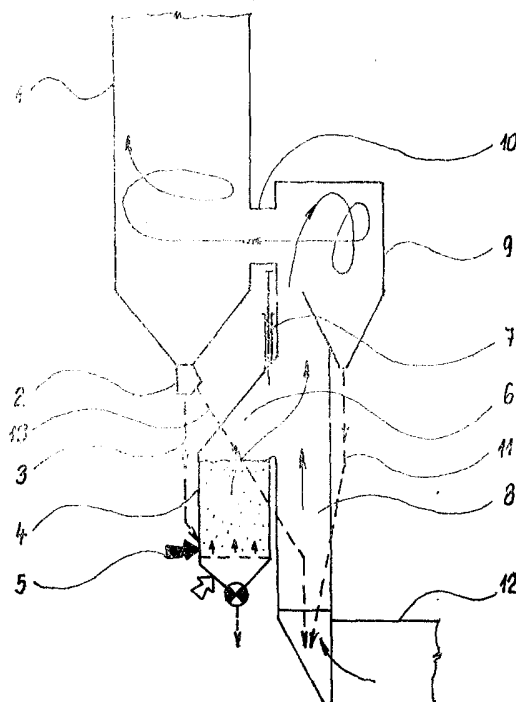
KRŮČEK ZDENĚK ing. CSc., PŘEROV

(54) Zařízení s šachtovým předehřívacem a fluidním reaktorem pro tepelné zpracování a kalcinaci práškového materiálu

1

Řešení se týká zařízení s šachtovým předehřívacem a fluidním reaktorem pro tepelné zpracování a kalcinaci práškového materiálu propojeného kanálem reaktorových plynů s kanálem pecních plynů a skluzem práškového materiálu s výpadovým kuželem šachtového předehříváče. Před vstupem kanálu pecních plynů do šachtového předehříváče nebo dvojice šachtových předehříváčů je zařazen horizontální cyklónový stupeň nebo dvojice horizontálních cyklónových stupňů, kde dojde k odloučení kalcinovaného práškového materiálu od pecních plynů, vstupujících pak do šachtového předehříváče nebo dvojice šachtových předehříváčů, přičemž zkalcinovaný práškový materiál je skluzem zaveden do vstupní části rotační pece. Tím se zamezí opětovnému vstupu již zkalcinovaného práškového materiálu do šachtového předehříváče a jeho smísení s pouze předehřátým materiálem, čímž dojde k zlepšení tepelné účinnosti systému.

2



Vynález se týká zařízení s šachtovým předehříváčem a fluidním reaktorem pro tepelné zpracování a kalcinaci práškového materiálu, jako například cementářské suroviny, vápence.

Dosud známá zařízení tohoto druhu jsou řešena tak, že práškový materiál přiváděn ze šachtového předehříváče do fluidního reaktoru je reaktorovými plyny zčásti nebo zcela unášen do kanálu pecních plynů, jimiž je vnášen zpět do spodní části šachtového předehříváče, čímž dochází k jeho mísení s dosud nezkalcinovaným práškovým materiálem, přicházejícím z horní části předehříváče. V důsledku toho se snižuje celková tepelná účinnost systému.

Výše uvedené nedostatky jsou odstraněny zařízením podle vynálezu, jehož podstata spočívá v tom, že před vstupem kanálu pecních plynů do šachtového předehříváče je zařazen horizontální cyklónový stupeň, kde dojde k odloučení kalcinovaného práškového materiálu od pecních plynů, vstupujících pak do šachtového předehříváče, přičemž zkalcinovaný práškový materiál je skluzem zaveden do vstupní části rotační pece. Tím se zamezí opětovnému vstupu již zkalcinovaného práškového materiálu do šachtového předehříváče a jeho smísení s pouze předehřátým materiálem, čímž dojde k zlepšení tepelné účinnosti systému.

Výhody zařízení s šachtovým předehříváčem a fluidním reaktorem pro tepelné zpracování a kalcinaci práškového materiálu spočívají v tom, že toto zařízení může být s výhodou použito při rekonstrukci stávajících pecních linek na výpal cementářského slínku s šachtovým předehříváčem nebo dvojicí šachtových předehříváčů, u nichž se přístavbou fluidního reaktoru sleduje částečná náhrada ušlechtilého paliva, spalovaného v hlavním hořáku rotační pece, palivem méně hodnotným, přičemž instalace horizontálního cyklónového stupně zachovává stávající vstup plynů z rotační pece do šachtového předehříváče, takže není nutné zkrácení jeho spodní části, čímž se šetří investiční náklady na rekonstrukci.

Na výkresu je schematicky znázorněno zařízení podle vynálezu.

Šachtový předehříváč 1 je ve spodní části opatřen dvoucestnou klapkou 2, jejíž jeden výstup je propojen skluzem 3 práškového materiálu s fluidním reaktorem 4 a druhý výstup je propojen skluzem 13 práškového materiálu se vstupní částí rotační pece 12.

Fluidní reaktor 4, opatřený příívodem 5 paliva je kanálem 6 reaktorových plynů, opatřeným hradítkem 7, napojen na kanál 8 pecních plynů, na nějž je napojen horizontální cyklónový stupeň 9, spojený kanálem 10 plynů s šachtovým předehříváčem 1. Horizontální cyklónový stupeň 9 je skluzem 11 zkalcinovaného práškového materiálu propojen se vstupní částí rotační pece 12.

Práškový materiál, vystupující přes dvoucestnou klapku 2 z šachtového předehříváče 1 je skluzem 3 práškového materiálu zaváděn do fluidního reaktoru 4, odkud částečně zkalcinován je reaktorovými plyny, vzniklými zplyněním paliva, dodaného do fluidního reaktoru 4 příívodem paliva 5, zaveden kanálem 6 reaktorových plynů do kanálu 8 pecních plynů, kde v důsledku spalování reaktorových plynů dále kalcinuje. Zkalcinovaný práškový materiál je kanálem 8 pecních plynů dopraven do horizontálního cyklónového stupně 9, odkud je skluzem 11 zkalcinovaného práškového materiálu dopraven do vstupní části rotační pece 12 k dalšímu tepelnému zpracování. Plyny vystupující z horizontálního cyklónového stupně 9 jsou kanálem 10 plynů dopraveny do šachtového předehříváče 1, kde protiproudě předávají teplo práškovému materiálu.

Při nájezdu zařízení je práškový materiál z šachtového předehříváče 1 dopravován skluzem 13 práškového materiálu přímo do vstupní části rotační pece 12, přičemž fluidní reaktor 4 je mimo provoz. Při trvalé odstavce fluidního reaktoru 4 je uzavřeno hradítko 7 v kanálu 6 reaktorových plynů.

Alternativně šachtový předehříváč 1 i horizontální cyklónový stupeň 9 mohou být v zařízení podle vynálezu uplatněny ve dvojicích.

PŘEDMĚT VYNÁLEZU

1. Zařízení s šachtovým předehříváčem a fluidním reaktorem pro tepelné zpracování a kalcinaci práškového materiálu, sestávající z šachtového předehříváče, fluidního reaktoru propojeného kanálem reaktorových plynů s kanálem pecních plynů a skluzem práškového materiálu s výpadkovým kuzelem šachtového předehříváče, vyznačené tím, že na kanál (8) pecních plynů je napojen horizontální cyklónový stupeň (9), který je propojen kanálem (10) plynů se vstupní

ní částí šachtového předehříváče (1) a skluzem (11) zkalcinovaného práškového materiálu se vstupní částí rotační pece (12).

2. Zařízení podle bodu 1, vyznačené tím, že spodní část šachtového předehříváče (1) je opatřena dvoucestnou klapkou (2), jejíž jeden výstup je skluzem (3) práškového materiálu propojen s fluidním reaktorem (4) a druhý její výstup je propojen skluzem (13) práškového materiálu se vstupní částí rotační pece (12).

