

Даний винахід стосується способу обробки гранульованої мінеральної шихти, головним чином, вапняку або доломіту, у шахтній печі, що має, принаймні, дві шахти, з'єднані між собою пропускним каналом, і в якій за допомогою періодичного обміну між шахтами місцем подачі палива й повітря для горіння попеременно утворюються шахта для випалу й шахта для відпрацьованого газу з подачею збоку верхньої сторони гранульованого матеріалу для випалу й повітря для горіння, просторово відділених відна від оншої й періодично чергуються в кожній шахті, і з видаленням обпаленого матеріалу з нижніх кінців шахт. У згаданій печі відпрацьовані гази відводяться крізь перепускний канал із шахти для випалу в шахту для відпрацьованих газів, з якої після протікання крізь верхню зону підігріву шихти вони виходять на верхню сторону, остигають й відсмоктуються зовнішньою фільтрувальною установкою; з нижнього кінця шахт здійснюється додаткова подача повітря для охолодження обпаленого матеріалу, що опускається із зони випалу в нижню зону охолодження, а для періодичної подачі гранульованого матеріалу для випалу у відповідну шахту для відпрацьованого газу періодично створюється з'єднання між згаданою шахтою й живильником, який з'єднується з атмосферою.

Шахтні печі, що працюють в описаному режимі, часто згадуються в літературі як печі Мерца й відрізняються особливо високою економічною ефективністю в порівнянні із шахтними печами інших типів. Це досягається за допомогою випалу матеріалу в шахті для випалу в прямому потоці й видалення гарячих відпрацьованих газів у паралельній шахті для відпрацьованих газів у протипотоці, а також періодичного обміну робочими режимами між двома шахтами. Через опір потоку в шахтах печі, заповнених гранульованим матеріалом, що підлягає випалу, повітря для горіння й охолоджувальне повітря повинні подаватися при відчутному надлишковому тиску, так що внутрішні простори шахт перебувають під надлишковим тиском, що становить, наприклад, 40кПа (400ммбар). Цей надлишковий тиск дотепер уважався перешкодою для з'єднання шахт із атмосферою під час випалу з метою подачі свіжого гранульованого матеріалу для випалу, так що для цієї мети використалося або стан відсутності надлишкового тиску під час фази реверса, або передбачалися запірні системи, які відомі, наприклад, з [US 4708643 AT 382712]. Крім того, що ці системи займають додатковий простір і технічно ускладнюють піч, вони також перешкоджають вимірам, необхідним для точного дозування матеріалу, що підлягає випалу, і для рівномірного завантаження шахт печі.

Задачею даного винаходу є створення способу, що забезпечив би значне підвищення продуктивності випалу й зробив б можливою подачу свіжого гранульованого матеріалу під час випалу за допомогою лише невеликих конструктивних змін в існуючих печах таким чином, щоб температуру відпрацьованих газів можна було б краще контролювати, не створюючи при цьому перешкод вимірам, необхідним для більш точної й більш рівномірної подачі свіжого матеріалу для випалу.

Ця задача досягається згідно із даним винаходом тим, що подача гранульованого матеріалу для випалу у відповідну шахту для відпрацьованих газів виконуються під час "випалу (в другій шахті) а під час цієї подачі матеріалу для випалу відпрацьовані гази відсмоктуються з підвищеною інтенсивністю, так що тиск в ділянці завантажувального отвору шахти від надлишкового знижується до атмосферного й тим самим запобігає витіканню відпрацьованих газів через завантажувальний отвір.

У кращому варіанті здійснення даного винаходу гранульований матеріал для випалу подають у відповідно менших дозах багаторазово під час фази випалу в кожній шахті, так що коливання температури потоку відпрацьованих газів, що течуть до фільтрувальної установки, зменшуються.

Кращі варіанти здійснення способу, пропонованого в даному винаході, заявлені в залежних пунктах формули й очевидні з наступного опису з посиланнями на креслення. На кресленнях:

Фіг.1 - схематичний вигляд у розрізі печі із двома шахтами.

Фіг.2 - схема верхньої частини печі, зображеної на фіг.1, з фільтрувальною установкою для очищення відпрацьованих газів.

Фіг.3 - діаграма "час - температура" для відпрацьованих газів, що течуть у фільтрувальну установку.

Фіг.4 - схематичний вигляд у розрізі верхньої частини шахти печі з фільтрувальною установкою.

Як відомо, гранульований матеріал для випалу, що має розмір зерен у діапазоні, наприклад, від 40 до 80 мм, подають порціями у дві шахти 1 і 2 печі 3, як показано стрілками 4 і 5. Повітря для горіння подають, як зазначено стрілками 6, а паливо -, як зазначено стрілками 7, крізь трубки 9, розташовані вертикально в зоні 8 підігріву, періодично чергуючи подачу повітря й палива в кожну із шахт 1 і 2.

До того ж, з нижніх розвантажувальних частин 10, 11 обох шахт 1, 2 по стрілках 12, 13 безупинно подають охолодне повітря, так що після проходження крізь зону 14 охолодження обпалений продукт можна безупинно видаляти в напрямку, зазначеному стрілками 15, 16, за допомогою керованого розвантажувального пристрою 24.

Нагрівання гранульованого матеріалу за допомогою зони 8 підігріву шахти 1 випалу в кожному випадку відбувається в сусідній шахті 2 для відпрацьованого газу, для чого газоподібним продуктам згорання дають можливість після проходження крізь зону 18 горіння переткати по перепускному каналі 19 у вигляді відпрацьованих газів у шахту для відпрацьованих газів, а потім піднятися нагору в напрямку стрілки 20. При цих напрямках потоку, показаних стрілками 6 і 20, шахта 1 являє собою шахту для випалу, а шахта 2 - шахту для відпрацьованих газів.

Відпрацьовані гази із зони 18 горіння шахти випалу 1, що течуть нагору після проходження пропускного каналу 19-у шахті 2 для відпрацьованого газу мають температуру, наприклад, близько 1000°C, і нагрівають гранульований мінеральний матеріал, що втримується в цій шахті, при цьому охолоджуючись, так що їх можна відсмоктувати при температурі 100°C, наприклад, крізь фільтрувальну витяжну установку 21 (фіг.2), розташовану за межами шахт 1 і 2, за допомогою вентилятора 22 у напрямку димової труби 23.

Однак, через певний період горіння паливо в шахті 2 для відпрацьованих газів нагрівається настільки, що охолоджує відпрацьовані гази значно менше, і наступна фільтрувальна установка піддається все більшому й більшому тепловому навантаженню. До того ж, втрати тепла печі 3 у той же час зростають. Відповідно до відомих процесів, у яких свіже паливо подається тільки під час періодичного переключення на інший режим, операція випалу в шахті 1 для випалу при цьому повинна бути перервана через 12 хвилин, наприклад, для

того, щоб переключитися на іншу шахту 2.

Перехід на інший робочий режим, тобто, переключення між операцією випалу в шахті 1 для випалу й регенерацією тепла в шахті 2 для відпрацьованих газів, супроводжується зменшенням тиску в шахтах 1, 2 печі й змінює напрямки потоків палива, повітря для горіння й відпрацьованих газів за допомогою відкривання й закривання декількох клапанних заслінок з гідравлічним приводом і відкривання й закривання верхнього запірного елемента 23 шахти й нижніх заслінок 25 шахти, щоб подати свіжий матеріал для випалу і видалити обпалений продукт. Для зниження тиску у впускних пристроях 26 і 27 для повітря, що підтримує горіння, і охолоджувального повітря, які з'єднуються з відповідними шахтами 1 і 2 у верхній і нижній частинах печі, служать клапани 28 і 29, які дозволяють випуск повітря в напрямку стрілок 30 і 31 під час переключення робочого режиму між шахтами 1 і 2. Крім того, для зниження тиску відриваються реверсивні клапани 32 і 33, розташовані над шахтами 1 і 2, які вибірково дозволяють випуск повітря для горіння в напрямку стрілки 6 і випуск відпрацьованих газів у напрямку стрілки 20 до фільтрувальної установки 21 і, тим самим, в атмосферу. Витрата часу для такого переключення в існуючих конструкціях становить приблизно одну хвилину на 12-хвилинний цикл випалу, тобто, дві години на добу.

Для створення можливості відкривання верхнього запірного елемента 23 шахти 2 для відпрацьованих газів при надлишковому тиску в шахтах 1, 2 відповідно до даного винаходу відпрацьовані гази видаляють за допомогою усмоктувального вентилятора 22, здатність усмоктування якого перед відкриванням запірного елемента 23 і до закінчення подачі матеріалу для випалу, може бути підвищена до такого рівня, що надлишковий тиск в ділянці запірного пристрою 23 упаде до нуля й, отже, що запобігає будь-якому витoku відпрацьованих газів, що перебувають під надлишковим тиском, крізь завантажувальний отвір 37 у завантажувальний бункер 38 і крізь нього.

Таким чином, на основі даного винаходу можна подавати свіжий гранульований матеріал для випалу незалежно від описаного переключення робочого режиму відповідної шахти 1, 2 і, отже, незалежно від зниження тиску, тобто, під час циклів горіння, так що переривання операції випалу для необхідного переключення режиму між шахтами 1, 2 може бути зменшене в кожному випадку до 25 секунд. У результаті час горіння печі 3, у цей час складає тільки 22 години на добу, можна збільшити до 23,5 годин. У цей час стають можливими також більш тривалі цикли згоряння тривалістю 16 хвилин замість 12 хвилин.

У кращому варіанті здійснення даного винаходу гранульований матеріал для випалу подають під час операції випалу неодноразово, наприклад, три рази протягом циклу згоряння з інтервалами, наприклад, у чотири хвилини. Перевага такої подачі полягає в тому, що часто завантажувальний свіжий і, відповідно, холодний матеріал для випалу запобігає додатковому підвищенню температури відпрацьованих газів, що витікають із шахти 2 для відпрацьованих газів, так що максимальна температура відпрацьованих газів стає значно більш низкою. З іншого боку, має місце також та перевага, що в результаті подачі відповідно менших доз свіжого палива, що вводять часто, мінімальну температуру відпрацьованих газів можна значно підвищити й тим самим запобігти досягненню відпрацьованими газами крапки роси, шкідливої для фільтрувальної установки. Відповідно, на фіг.3 у порівнянні із кривою 49 "температура - час", що відповідає завантаженню з 12-хвилинним інтервалом, тобто, під час переключення робочого режиму між шахтами печі, побудована більш полого крива 48 "температура - час", що показує результат застосування способу, запропонованого в даному винаході.

У результаті використання даного винаходу можна позбутися кошової запірної системи для подачі палива, відомої з рівня техніки, і замість неї використати просту завантажувальну систему, що містить стрічки транспортера 35, 36 і два завантажувальні бункери 38, які можна опустити у відповідні завантажувальні отвори 37. До того ж, завантажувальна система, з'єднана з атмосферою, дає можливість точного дозування завантажувального матеріалу відносно простим способом - шляхом об'єднання завантажувальних бункерів 38 з ваговим пристроєм 39. Крім того, така завантажувальна система може бути зв'язана простим способом із пристроєм, за допомогою якого можна одержати більш рівномірний розподіл зерен різних розмірів у шахтах 1, 2 печі й тим самим більш рівномірний потік газів крізь стовп нещільного матеріалу.

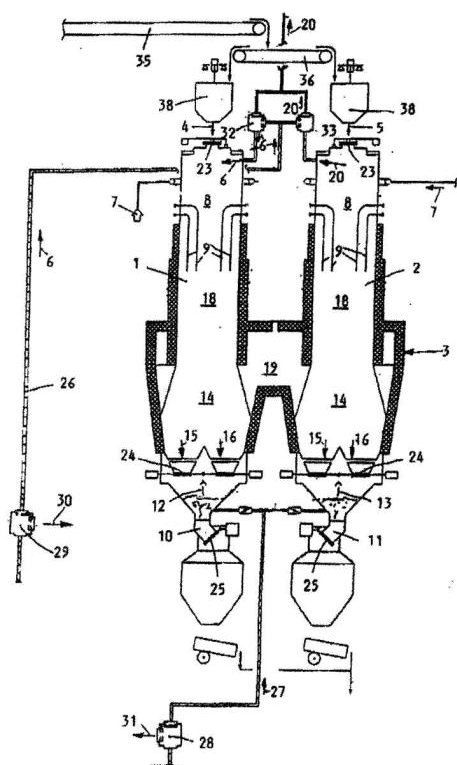
Для шахт 1, 2 із круглими поперечними перерізами такий пристрій для рівномірного розподілу зерен виконують, наприклад, за допомогою завантажувального бункера у вигляді бадді, що робить обертовий рух навколо своєї вертикальної осі під час завантаження транспортером 36.

Пристрій для рівномірного розподілу зерен у шахтах 1, 2 із подовженим, наприклад, прямокутним поперечним перерізом складається, як схематично показано на фіг.4, з відхиляючої камери 41 з відкритим дном на осі якої встановлено відхиляючий жолоб 42. Він розташований на траєкторії 43, по якій зерна суміші гранульованого матеріалу зсипаються із транспортера 36. Відхиляючий жолоб 42 може повертатися навколо горизонтальної осі 44 у нахилених положеннях, протилежні один одному так, що напрямок, у якому зерна суміші гранульованого матеріалу в завантажувальному бункері 38 розподіляються по розмірах поперечно вертикальної осі бункера, міняється на зворотний за допомогою повороту відхиляючого жолобу 42. Напрямок повороту відхиляючого жолобу 42 змінюють періодично переважно через однакові інтервали часу, наприклад, після кожного спорожнювання завантажувального бункера 38, так що в стовпі 45 нещільного матеріалу в шахтах 1, 2 утворюються послідовні шари 46, 47, що мають протилежні характеристики розподілу зерен поперек напрямку шахти. Отже, повітря для горіння під час протікання крізь стовп нещільного матеріалу в шахтах 1, 2 не може далі односторонньо вибирати кращі шляхи, але розподіляється рівномірно.

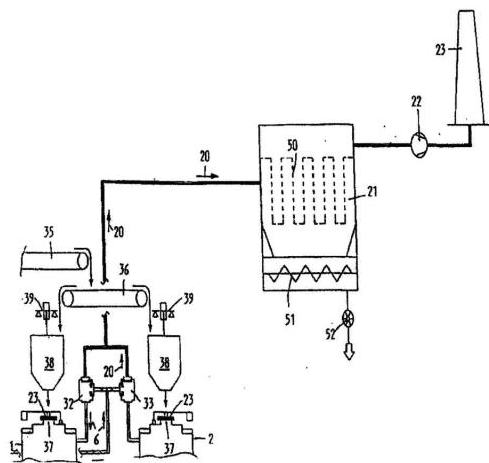
Цей спосіб дає можливість використання шахт 1, 2 з подовженим або прямокутним поперечним перерізом більших розмірів і тим самим збільшує пропускну здатність печі. Такі шахти 1, 2 простіше конструювати як споруду. До того ж, необхідне поперечне з'єднання 19 між шахтами 1, 2 може мати значно більш просту конфігурацію в порівнянні з поперечним з'єднанням між круглими шахтами.

Крім переграмування системи керування клапанами подачі палива й повітря й запірних пристроїв печі використання даного винаходу у вже існуючих печах також вимагає заміни витяжного вентилятора 22 на більш потужний регульований витяжний вентилятор, що дозволив би короткочасно підвищувати потужність витяжки до необхідної величини. Відповідна фільтрувальна установка 21, придатна для витяжки, повинна мати,

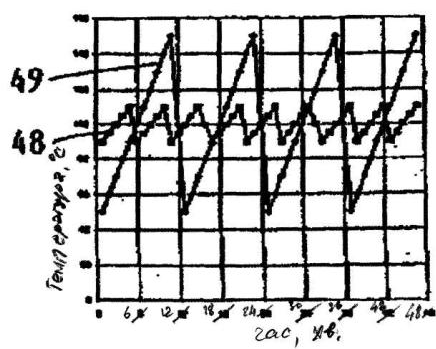
наприклад, ряд фільтрувальних пакетів 50, з яких уловлювані пилові компоненти падають униз на шнековий транспортер 51, що несе їх у пилозбірник 52.



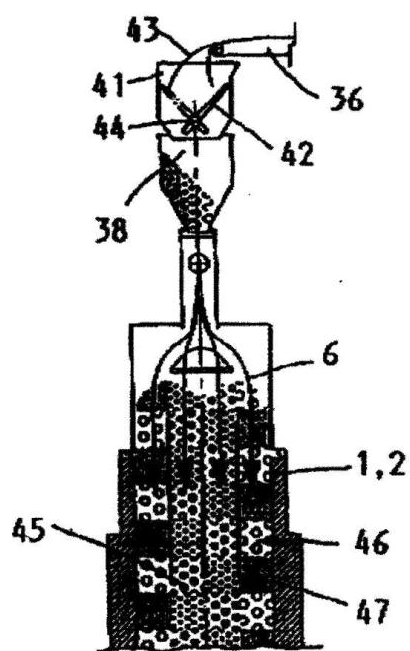
ФІГ. 1



ФІГ. 2



Фиг. 3



Фиг. 4