



УКРАЇНА

(19) UA (11) 121351 (13) U
(51) МПК (2017.01)
B09B 3/00МІНІСТЕРСТВО
ЕКОНОМІЧНОГО
РОЗВИТКУ І ТОРГІВЛІ
УКРАЇНИ**(12) ОПИС ДО ПАТЕНТУ НА КОРИСНУ МОДЕЛЬ**

- (21) Номер заявики: u 2017 09529
(22) Дата подання заявики: 29.09.2017
(24) Дата, з якої є чинними 27.11.2017
права на корисну
модель:
(46) Публікація відомостей 27.11.2017, Бюл.№ 22
про видачу патенту:

- (72) Винахідник(и):
Боровинський Юрій Анатолійович (UA),
Шестаков Дмитро Миколайович (UA),
Іванов Віталій Вікторович (UA)
(73) Власник(и):
**ТОВАРИСТВО З ОБМЕЖЕНОЮ
ВІДПОВІДальністю "БІТЕКО БЮГАЗ",
Харківське шосе, 150/15, м. Київ, 02091 (UA)**
(74) Представник:
Горянінов Олексій Олександрович,
реєстр. №261

(54) СПОСІБ ВИДАЛЕННЯ НЕБАЖАНИХ ВКЛЮЧЕНЬ З ОРГАНІЧНОЇ СИРОВИНІ**(57) Реферат:**

Спосіб видалення небажаних включень з органічної сировини включає розбавлення органічної сировини водою і перемішування. При цьому органічну сировину з небажаними включеннями подають за допомогою насосу до приймального резервуара, де її доводять додаванням води до вологості 90-95 % і інтенсивно перемішують за допомогою заглибних пропелерних мішалок високої потужності, при цьому в ході інтенсивного перемішування органічну сировину гомогенізують, вимиваючи небажані включения, далі всю суміш подають на сепаратор, де небажані включения відокремлюють, а залишенну органічну сировину подають до резервуара відсепарованого субстрату, де її також перемішують, і подають другим насосом до ферментатора для збордування.

U 121351 UA

UA 121351 U

Корисна модель належить до способів переробки і видалення твердих відходів, зокрема до способів видалення небажаних включень з органічної сировини, і може бути використана в біогазових установках.

Відомо мокрий спосіб переробки органічних відходів і відновлюваної сировини в біогаз, згідно з яким сировину розбавляють водою до вологості 90 % і перекачують в реактори насосами. Реактори герметично закриті і працюють без доступу кисню (анаеробний процес). В процесі безперервної роботи свіжу сировину подають порціями з попереднього резервуара в нижню частину реактора. Переброджену біomasу виводять порційно. В утепленому попередньому резервуарі і реакторі здійснюють підігрів біomasи і перемішування. Матеріал усіх 5 сімностей і реакторів - сталь з покриттям або залізобетоном. У реакторі підтримують мезофільний режим бродіння при температурі 37-40 °C. Перемішування здійснюють періодично. 10 Періодичні зупинки необхідні для того, щоб маса встигла розшаруватися і з масою, що перебродила, не відбувається злив свіжої сировини [<http://zorgbiogas.ru/biogas-plants/operation-principles?lang=ru>, ООО "Зорг Біогаз Україна"].

15 Зазначений спосіб не може відділяти з сировини небажані включення, такі як солома, тирса та ін., які не виробляють біогазу, займають корисний об'єм ферментатора, а також формують кірку на поверхні субстрату.

20 В основу корисної моделі поставлено задачу створення способу видалення небажаних включень з органічної сировини, який би мав широкі функціональні можливості, дозволяючи використання сировини, яка до цього або не використовувалася, або створювала проблеми в ході експлуатації біогазових установок.

25 Поставлену задачу вирішують тим, що у способі видалення небажаних включень з органічної сировини, який включає розбавлення органічної сировини водою і перемішування, згідно з корисною моделлю, сировину з небажаними включеннями подають за допомогою насоса до приймального резервуара, де її доводять додаванням води до вологості 90-95 % і інтенсивно перемішують за допомогою заглибних пропелерних мішалок високої потужності, при цьому в ході інтенсивного перемішування органічну сировину гомогенізують, вимиваючи небажані включення, далі всю суміш подають на сепаратор, де небажані включення відокремлюють, а залишенну органічну сировину подають до резервуара відсепарованого 30 субстрату, де її також перемішують, і подають другим насосом до ферментатора для зброджування.

35 Як органічну сировину використовують кукурудзяний силос, чистий гній тощо.

У способі вимірюють рівень і максимальний рівень субстрату за допомогою датчиків.

Способ, який заявляється, має ширші функціональні можливості у порівнянні з прототипом, 35 дозволяючи використовувати субстрати, які раніше використовувати було не можливо, працювати з будь-якими видами сировини.

Корисна модель пояснюється схемою, на якій зображенено установку для видалення небажаних включень з органічної сировини.

Установка містить приймальний резервуар 1 і резервуар 2 відсепарованого субстрату, між 40 якими знаходитьсь технічний блок з насосами 3.

Приймальний резервуар 1 має дві занурені пропелерні мішалки 4, а резервуар 2 відсепарованого субстрату - занурену пропелерну мішалку 5.

Обидва резервуари 1, 2 сполучені із сепаратором 6, а резервуар 2 відсепарованого субстрату сполучено з ферментатором 7.

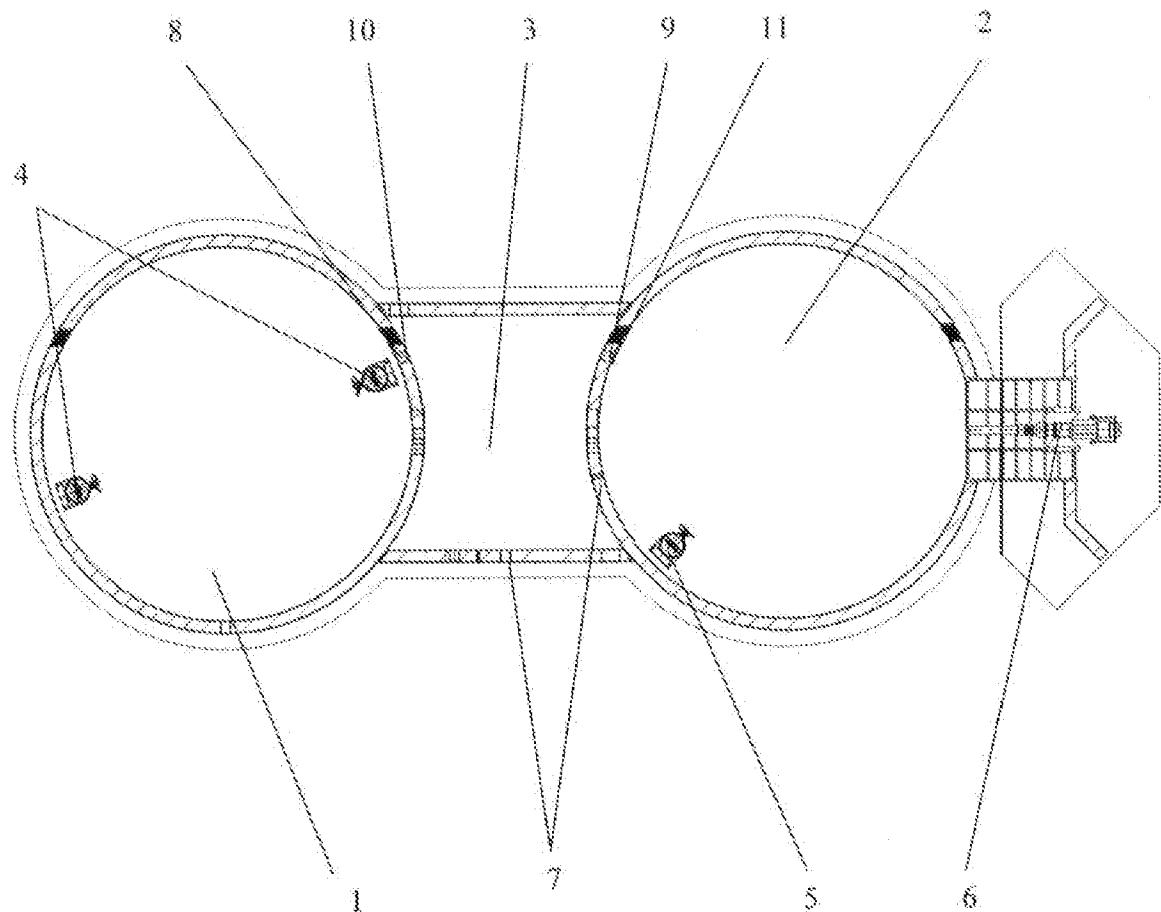
45 Обидва резервуари 1, 2 містять датчики рівня 8, 9 і датчики максимального рівня 10, 11 субстрату.

Способ здійснюють наступним чином.

Сировину з небажаними включеннями подають за допомогою насосу в приймальний резервуар 1, де її доводять додаванням води до вологості 90-95 % та інтенсивно перемішують 50 за допомогою занурених пропелерних мішалок 4 високої потужності. В ході інтенсивного перемішування гомогенізують сировину і таким чином отримують ефект вимивання небажаних включень. Далі всю суміш подають на сепаратор 6, де небажані включення відокремлюють, а розчинений гній (або іншу сировину) подають у резервуар 2 відсепарованого субстрату, який також може приймати сировину хорошої якості (кукурудзяний силос, чистий гній), після чого 55 субстрат перемішують і подають другим насосом безпосередньо в ферментатор 7 для зброджування. У процесі технології вимірюють рівень і максимальний рівень субстрату за допомогою датчиків рівня 8, 9 і датчиків максимального рівня 10, 11.

ФОРМУЛА КОРИСНОЇ МОДЕЛІ

- 5 1. Спосіб видалення небажаних включень з органічної сировини, що включає розбавлення органічної сировини водою і перемішування, який **відрізняється** тим, що органічну сировину з небажаними включеннями подають за допомогою насоса до приймального резервуара, де її доводять додаванням води до вологості 90-95 % і інтенсивно перемішують за допомогою заглибних пропелерних мішалок високої потужності, при цьому в ході інтенсивного перемішування органічну сировину гомогенізують, вимиваючи небажані включения, далі всю суміш подають на сепаратор, де небажані включения відокремлюють, а залишенну органічну сировину подають до резервуара відсепарованого субстрату, де її також перемішують, і подають другим насосом до ферментатора для зброджування.
- 10 2. Спосіб за п. 1, який **відрізняється** тим, що як органічну сировину використовують кукурудзяний силос, чистий гній тощо.
- 15 3. Спосіб за п. 1, який **відрізняється** тим, що вимірюють рівень і максимальний рівень субстрату за допомогою датчиків.



Комп'ютерна верстка Л. Ціхановська

Міністерство економічного розвитку і торгівлі України, вул. М. Грушевського, 12/2, м. Київ, 01008, Україна

ДП "Український інститут інтелектуальної власності", вул. Глазунова, 1, м. Київ – 42, 01601