РОССИЙСКАЯ ФЕДЕРАЦИЯ



(19) **RU**(11) **2014 152 889**(13) **A**

(51) ΜΠΚ *C01B* 25/163 (2006.01)

ФЕДЕРАЛЬНАЯ СЛУЖБА ПО ИНТЕЛЛЕКТУАЛЬНОЙ СОБСТВЕННОСТИ

(12) ЗАЯВКА НА ИЗОБРЕТЕНИЕ

(21)(22) Заявка: 2014152889, 27.06.2013

Приоритет(ы):

(30) Конвенционный приоритет: 28.06.2012 IL 220685

- (43) Дата публикации заявки: 20.07.2016 Бюл. № 20
- (85) Дата начала рассмотрения заявки РСТ на национальной фазе: 25.12.2014
- (86) Заявка РСТ: IL 2013/050551 (27.06.2013)
- (87) Публикация заявки РСТ: WO 2014/002097 (03.01.2014)

Адрес для переписки:

129090, Москва, Проспект Мира, д. 6, ПП Φ "ЮС", С.В.Ловцову

(71) Заявитель(и):

РОТЕМ АМФЕРТ НЕГЕВ ЛТД. (IL)

S

 ∞

 ∞

(72) Автор(ы):

АВИВ Талия (IL), КОЭН Ури Сассон (IL), ОРГИЛ Дорон (IL), АРОХ Ицик (IL)

(54) НЕПРЕРЫВНЫЙ СПОСОБ ПРОИЗВОДСТВА НЕЙТРАЛЬНОГО ГРАНУЛИРОВАННОГО Р/К УДОБРЕНИЯ

(57) Формула изобретения

- 1. Непрерывный способ производства твердого фосфорно-калийного (Р/К) удобрения из фосфорной кислоты (ФК) и гидроксида калия (КОН), причем удобрение имеет по существу нейтральный рН и является зернистым и сыпучим, при этом упомянутый способ включает:
- i) этап получения концентрированного водного раствора ΦK и концентрированного водного раствора KOH;
- іі) этап объединения упомянутых концентрированных растворов, полученных на этапе і), в реакторе, обеспечивающем температуру реакции в интервале от 85 до 120°С, в результате чего получают жидкую реакционную смесь;
- ііі) этап сушки упомянутой реакционной смеси, полученной на этапе іі), в вакуумной сушильной установке с температурой реакции между 85 и 120°С и давлением не больше 400 мбар, в результате чего получают твердый материал, причем упомянутый этап сушки отделен во времени и пространстве от упомянутого этапа іі); и
- iv) охлаждение упомянутого твердого материала, полученного на этапе iii), до окружающей температуры;

посредством чего получают твердое удобрение без тенденции к слеживанию, по существу состоящее из $K_3H_3(PO_4)_2$ и воды в количестве 10 мас. % или меньше.

2. Способ по п. 1, отличающийся тем, что упомянутый этап сушки включает

4

2014152889

U 20141528

2

4

တ

 ∞

объединение жидкого потока с подсушенным твердым материалом, причем как поток, так и твердый материал состоят из продукта реакции между ФК и КОН.

- 3. Способ по п. 2, отличающийся тем, что упомянутое объединение включает стекание упомянутого жидкого потока на упомянутый подсушенный твердый материал.
- 4. Непрерывный способ по п. 1, кроме того включающий этап приготовления концентрированных растворов ФК и КОН.
- 5. Способ по п. 1, отличающийся тем, что упомянутые этапы іі) и ііі) разделены во времени и пространстве и проходят при температуре от 90 до 115°C.
- 6. Способ по п. 1, отличающийся тем, что упомянутый этап iii), отделенный во времени и пространстве от упомянутого этапа ii), выполняют при давлении не больше 300 мбар.
- 7. Способ по п. 1, отличающийся тем, что упомянутые ΦK и KOH используют в массовом отношении от 1,14 до 1,22.
- 8. Способ по п. 1, отличающийся тем, что упомянутое количество воды составляет 5 мас. % или меньше.
- 9. Способ по п. 1, отличающийся тем, что упомянутые ΦK и KOH используют в массовом отношении от 1,16 до 1,20.
- 10. Способ по п. 1, отличающийся тем, что упомянутый реактор и упомянутая вакуумная сушильная установка объединены в устройство, через которое непрерывно перемещаются продукты реакции между ФК и КОН, в результате чего реагирующие вещества ФК и КОН непрерывно преобразуются в сыпучий твердый нейтральный фосфат калия.

刀

N

0

_

4

_

(J

N

 ∞

 ∞

ဖ

 \triangleright

- 11. Способ по п. 10, отличающийся тем, что упомянутое устройство включает реакторную установку, сушильную установку, охладитель, транспортирующее средство для перемещения упомянутых продуктов между этими установками и средство управления для проверки влажности продукта и регулировки скорости движения продукта.
- 12. Твердое сыпучее Р/К удобрение, приготовленное из Φ К и КОН, содержащее P_2O_5 и K_2O в отношении приблизительно 0,45/0,45, без тенденции к слеживанию.
- 13. Твердое удобрение по п. 12, состоящее из по меньшей мере 80 мас. % $K_3H_3(PO_4)_2$ и не больше 10 мас. % воды.
- 14. Твердое удобрение по п. 12, состоящее из по меньшей мере 90 мас. % $K_3H_3(PO_4)_2$ и не больше 10 мас. % воды.
- 15. Твердое удобрение по п. 12, состоящее из по меньшей мере 90 мас. % фосфата калия с формулой $K_3H_3(PO_4)_2$ и воды в количестве от 0,1 мас. % до 5 мас. %,.
- 16. Удобрение по п. 12, состоящее из фосфата калия с формулой $K_3H_3(PO_4)_2$ в количестве приблизительно от 92 мас. % до 99 мас. %, воды в количестве до 8 мас. % и случайных примесей до 5 мас. %.

Стр.: 2