



ФЕДЕРАЛЬНАЯ СЛУЖБА
ПО ИНТЕЛЛЕКТУАЛЬНОЙ СОБСТВЕННОСТИ

(19) **RU** (11) **2 440 189** (13) **C1**

(51) МПК
B01J 29/40 (2006.01)
B01J 29/80 (2006.01)
B01J 21/10 (2006.01)
B01J 21/12 (2006.01)
C07C 1/20 (2006.01)

(12) ОПИСАНИЕ ИЗОБРЕТЕНИЯ К ПАТЕНТУ

(21)(22) Заявка: 2010128118/04, 08.07.2010

(24) Дата начала отсчета срока действия патента:
08.07.2010

Приоритет(ы):

(22) Дата подачи заявки: 08.07.2010

(45) Опубликовано: 20.01.2012 Бюл. № 2

(56) Список документов, цитированных в отчете о
поиске: RU 2330719 C1, 10.08.2008. RU 2143417 C1,
27.12.1999. EA 002139 B1, 24.12.2001. CN
1103105 A, 31.02.1995.

Адрес для переписки:

125368, Москва, а/я 84, А.А. Щитову

(72) Автор(ы):

Тарасов Андрей Леонидович (RU),
Лицинер Иосиф Израилевич (RU),
Малова Ольга Васильевна (RU),
Беляев Андрей Юрьевич (RU),
Виленский Леонид Михайлович (RU)

(73) Патентообладатель(и):

Открытое акционерное общество "GTL" (RU)

(54) КАТАЛИЗАТОР И СПОСОБ ПОЛУЧЕНИЯ ВЫСОКООКТАНОВЫХ БЕНЗИНОВ С
НИЗКИМ СОДЕРЖАНИЕМ БЕНЗОЛА И ДУРОЛА

(57) Реферат:

Изобретение относится к области органической химии и катализа. Описан катализатор получения высокооктановых бензинов с низким содержанием бензола и дуrolа, характеризующийся тем, что он содержит механическую смесь цеолита типа пентасила с силикатным модулем $\text{SiO}_2/\text{Al}_2\text{O}_3=18-25$, не содержащего модификаторов, предварительно обработанного водным раствором щелочи, и цеолита типа пентасила с силикатным модулем $\text{SiO}_2/\text{Al}_2\text{O}_3=70-90$, модифицированного оксидом магния в количестве 0,5-3,0 мас.%, взятых в соотношении от 1/1 до 1/10, а также связующее в количестве от 20 до 25 мас.% от массы катализатора. Описан также способ получения

высокооктановых бензинов с низким содержанием бензола и дуrolа, в котором описанный выше катализатор нагревают в изотермическом реакторе с тепловыми трубами до температуры 280-320°C, процесс контактирования сырья с катализатором, нагретым в изотермическом реакторе с тепловыми трубами, осуществляют при давлении 0.1-1 МПа при подаче в реактор сырья с объемной скоростью подачи 1-5 ч⁻¹ (по жидкости) и инертного газа при объемной скорости подачи инертного газа 1000-10000 ч⁻¹ после испарения сырья в преднагревателе. Технический результат - получен катализатор, позволяющий получать высокооктановые бензины с низким содержанием бензола и дуrolа. 2 н. и 10 з.п. ф-лы, 3 табл., 2 ил.

RU 2 440 189 C1

RU 2 440 189 C1