# КРАТКИЕ СООБЩЕНИЯ

УДК 544.723:543.272.71

# ОСОБЕННОСТИ АДСОРБЦИИ БУТЕНА-1 НА ЦЕОЛИТЕ Н-БЕТА

© 2019 г. Э. А. Волнина<sup>*a*</sup>, М. А. Кипнис<sup>*a*,\*</sup>, С. Н. Хаджиев<sup>*a*</sup>

<sup>а</sup>Российская академия наук, Институт нефтехимического синтеза им. А.В. Топчиева, Москва, Россия \* e-mail: kipnis@ips.ac.ru

Поступила в редакцию 20.03.2018 г.

Методом проточно-адсорбционной калориметрии исследована адсорбция бутена-1 на цеолите Бета (H-форма). При пуске бутена-1 (использована смесь 2 об. % бутена-1 в азоте) при комнатной температуре на предварительно прокаленный цеолит (500°С) обнаружен экзоэффект, связанный с адсорбцией и превращениями бутена, в частности, протеканием реакции изомеризации до *цис-транс*бутенов-2. При термодесорбции адсорбированного бутена-1 в продуктах зафиксирован ряд углеводородов, что свидетельствует о реакциях олигомеризации в процессе адсорбции. Установлено, что цеолит, предварительно обработанный влажным азотом, адсорбирует воду до содержания 9.2 мас. %; при адсорбции бутена-1 на таком регидратированном цеолите выявлен слабый экзоэффект, связанный, по-видимому, с физической адсорбцией бутена-1. При длительной выдержке регидратированного цеолита в токе смеси бутен/азот на выходе из реактора зафиксирован *цис*-бутен-2, что свидетельствует о постепенном замещении воды бутеном-1 на активных центрах цеолита.

*Ключевые слова:* бутен-1, адсорбция, цеолит, изомеризация, олигомеризация **DOI:** 10.1134/S0044453719010321

Реакции легких алкенов на твердокислотных катализаторах, в частности, изомеризация, активно исследуются в настоящее время. Так, в [1, 2] изучена изомеризация *н*-бутена-1 в изобутен на ряде цеолитов в H-форме при 400°С, в [3] – олигомеризация пропена и бутена-1 на H-цеолитах и алюмосиликатах при 230°С, в [4] – скелетная изомеризация бутена-1 в изобутен на ферьерите при 400°С, в [5] – скелетная изомеризация бутена-1 в бутен-2 при комнатной температуре на Pd-содержащих цеолитах Бета и ZSM-5, в [6] – олигомеризация изобутена при 40–100°С на ряде цеолитов.

В [7] установлено, что на характер адсорбции изобутена на цеолите НҮ, промотированном Са и La, влияет температура дегидратации цеолита. Снижение температуры дегидратации с 500 до  $130^{\circ}$ С приводит к изменению характера экзоэффекта, связанного с адсорбцией и превращениями изобутена. Можно полагать, что это связано с присутствием гидроксилов в случае низкой температуры термообработки. Влияние воды на изомеризацию бутена-1 в изобутен на нанесенной гетерополикислоте (H<sub>4</sub>SiW<sub>12</sub>O<sub>40</sub>) отмечено в [8]: добавка воды положительно влияет на конверсию, снижая, по мнению авторов, коксование активных центров.

В настоящей работе изучено влияние воды на адсорбцию бутена-1 на цеолите Н-Бета при комнатной температуре методом проточно-адсорбционной калориметрии, использованным ранее при изучении адсорбции изобутана и изобутена на ряде цеолитов [7, 9].

### ЭКСПЕРИМЕНТАЛЬНАЯ ЧАСТЬ

#### Характеризация цеолита

Использовали цеолит Бета в аммонийной форме (производитель ОАО "АЗК и ОС"). Для удаления органического темплата из исходного цеолита и перевода его в Н-форму проводили прокаливание при 500°С в течение 2 ч. Элементный анализ выполняли на усовершенствованном волновом рентгенофлуоресцентном спектрометре ARL Perform'х.

Термопрограммированную десорбцию (ТПД) аммиака выполняли на сорбционном анализаторе УСГА-101 ("Унисит", Россия). Фракцию предварительно таблетированного цеолита размером 0.2-0.5 мм прокаливали в токе осушенного гелия при 550°С, затем охлаждали до 60°С. Адсорбцию аммиака проводили в течение 30 мин при 60°С из потока, содержащего 10% аммиака в азоте. Физически сорбированный аммиак отдували в токе осушенного гелия при 100°С в течение 1 ч. ТПД NH<sub>3</sub> проводили в интервале температур от 60 до 700°С в токе осушенного гелия (расход 30 мл/мин) со скоростью нагрева 8 К/мин.

Кривые потери массы образцов исходного и регидратированного цеолита получали с исполь-

155



Рис. 1. Спектр термопрограммированной десорбции аммиака на цеолите Н-Бета.

зованием термоанализатора SDTQ600, нагрев со скоростью 8 К/мин до 600°С.

# Исследование адсорбции

Схема проточной установки, на которой проведены эксперименты, приведена в [9]. Основные элементы установки: кварцевый реактор с шлифовыми вводами для поступающего газа и термопары, контролирующей температуру слоя образца, электропечь, регуляторы и измерители расхода и давления. В реактор (внутренний диаметр 13 мм), помещенный в электропечь, на вставку из пористого кварца загружали навеску цеолита. Для контроля тепловых эффектов в процессе обработки цеолита использовали одну или две термопары типа КТХА (ПК "Тесей") с диаметром чехла 1 мм. Спаи термопар размещали на уровне входа и выхода из слоя. Для навески массой 0.6 г высота слоя 14 мм.

Расход газового потока (55-60 нмл/мин) устанавливали с помощью регулятора давления и вентиля тонкой регулировки и измеряли на входе и выходе из реактора измерителями ИРГ-100. Давление на входе в установку и входе в реактор контролировали датчиками давления. Газовая схема установки оснащена двумя трехходовыми вентилями (до и после реактора), позволяющими направлять поток газа в реактор или "в обход". Кроме того, комбинируя соответствующие повороты вентилей. можно проводить опрессовку реактора. проверяя его герметичность. Для работы с влажным азотом на линии входа в реактор устанавливали шестиходовой кран и сатуратор с водой. Показания температур, расходов, давлений выводис помощью специальной программы ли (разработчик А.С. Коротков) на дисплей и записывали в файл.

ЖУРНАЛ ФИЗИЧЕСКОЙ ХИМИИ

2019

№ 1

Для адсорбции бутена использовали смесь 2 об. % С<sub>4</sub>Н<sub>8</sub> в азоте. Использовали 1-бутен, чистотой 99.5% (Linde AG). Смесь готовили по давлению в предварительно отвакуумированном баллоне.

Исследования проводили на предварительно прокаленном цеолите, навеску которого после помещения в реактор дополнительно прокаливали в токе азота при 500°С в течение 1 ч и затем охлаждали до комнатной температуры в токе азота. Для регидратации прокаленного цеолита при комнатной температуре азот перед вводом в реактор пропускали через водный сатуратор. Процесс регидратации контролировали, следя за показаниями термопары в слое образца: адсорбция воды сопровождалась заметным экзоэффектом. По мере насыщения образца водой температура слоя снижалась, приближаясь к исходному значению. При продуве регидратированного образца сухим азотом наблюдался небольшой эндоэффект, свидетельствующий об удалении слабосвязанной воды.

Хроматографический анализ углеводородов выполняли на хроматографе "Хром 5" (колонка 23% SP-1700 Supelco, детектор ПИД).

# ОБСУЖДЕНИЕ РЕЗУЛЬТАТОВ

#### Физико-химические данные

По данным элементного анализа, содержание  $SiO_2$ ,  $Al_2O_3$  отвечает силикатному модулю 29. В присутствуют качестве примесей оксиды (мас. %):Ca (0.6), Mg (0.4), Fe (0.1), Na (0.08). По данным дериватографии, удаление органики из исходного цеолита протекает в температурном интервале 420-480°С. Цеолит в Н-форме изучали с использованием ТПД аммиака. Соответствующий спектр представлен на рис. 1. Вид кривой термодесорбции свидетельствует о наличии, по крайней мере, двух типов центров, существенно различающихся по энергетике. Общая кислотность 1045 мкмоль аммиака/г (в интервале 55-300°С десорбируется 670 мкмоль аммиака/г, выше  $300^{\circ}C - 375$  мкмоль аммиака/г).

По данным дериватографии при прокаливании до 600°С регидратированный цеолит теряет мас. 9.2%. При этом максимум пика потери массы (~100°С) связан с удалением молекулярно-связанной воды. Исследование потери массы, выполненное с промежуточной остановкой при 120°С (выдержка 20 мин до выхода кривой ДТС на плато) показало, что при последующем нагреве от 120 до 500°С удаляется 0.026 г воды в пересчете на 1 г прокаленного цеолита. Эту потерю массы можно отнести к дегидроксилированию цеолита.



Рис. 2. Температурный эффект при адсорбции бутена-1 на прокаленном цеолите Бета при комнатной температуре; 1 и 2 – температура на выходе из слоя и входе в слой соответственно. Навеска 0.64 г. Стрелкой отмечен момент пуска смеси 2 об. % бутен- $1/N_2$ .

# Адсорбционные исследования на прокаленном цеолите

Адсорбция бутена-1 при комнатной температуре на предварительно прокаленном цеолите сопровождается значительным по амплитуде и протяженности экзоэффектом (рис. 2) и образованием цис- и транс-бутенов-2 (рис. 3). Максимальный разогрев наблюдается на выходе из слоя. При этом начальный прирост температуры на выходе из слоя составляет ~7°С. Быстрый начальный подъем температуры отражает, на наш взгляд, адсорбцию бутена-1, тогда как далее на характер экзоэффекта влияют протекающие реакции. Характерно, что образование изомеров проходит через максимум и постепенно снижается (рис. 3а), но при этом отношение цис/транс-бутенов-2 монотонно растет (рис. 36), увеличиваясь за 4 ч от 1.8 до 8. После замены смеси на азот в течение 0.5 ч на выходе из реактора детектировали постепенно

уменьшающиеся следы изомеров, а следы бутена-1 наблюдали в течение 1.5 ч. Выгруженный образец увеличил массу по сравнению с исходным значением на 0.6 мас. %.

При повторении эксперимента с адсорбцией бутена-1 с последующим прогревом образца в токе азота, в процессе нагрева до 200°С наблюдали появление не только бутенов-2, но и изобутана, бутана, пентана, пентенов, метилпентанов. Это позволяет полагать, что наблюдающиеся температурные эффекты при адсорбции бутена-1 (рис. 2) связаны не только с адсорбцией и изомеризацией, но и с олигомеризацией бутена-1 и, возможно, его продуктов. При этом образующиеся продукты, по-видимому, препятствуют протеканию реакций изомеризации, с чем и связано постепенное снижение выхода изомеров (рис. 3а).

# Адсорбционные исследования на регидратированном цеолите

Адсорбированная вода существенно влияет на адсорбцию бутена-1: резко уменьшается термический эффект адсорбции (рис. 4а), в газовых пролуктах отсутствует *транс*-бутен-2. а солержание иис-бутена-2 существенно снижается по сравнению с адсорбцией на прокаленном образце (ср. За и рис. 4б). Кроме того, при адсорбции бутена-1 на регидратированном образце экзоэффект адсорбции бутена-1 сопровождается послеловательно эндоэффектом (интервал 70 -130 мин), связанным, по нашему мнению, с частичной десорбцией слабоадсорбированной воды в токе газовой смеси.

После пуска смеси на выходе из реактора появляется *цис*-бутен-2 (рис. 4б), содержание которого растет во времени, что свидетельствует о вытеснении адсорбированной воды бутеном. Вместе с тем *транс*-бутен-2 отсутствует, повидимому, вследствие того, что на центрах, связанных с его образованием, вода адсорбирована



**Рис. 3.** Выход углеводородов при адсорбции бутена-1 на прокаленном цеолите Бета при комнатной температуре; а: *1* – бутен-1, *2* – *цис*-бутен-2, *3* – *транс*-бутен-2; б – временная зависимость отношения *цис/транс*-бутенов. Навеска 0.64 г.



**Рис. 4.** Влияние воды на термоэффект адсорбции бутена на регидратированном цеолите Бета при комнатной температуре. Стрелками отмечены моменты пуска смеси  $2\% C_4 H_8/N_2$  и азота (пунктир). Навеска 0.62 г; а – динамика температуры слоя: 1 u 2 – температура на выходе из слоя и входе в слой соответственно; б – содержание бутенов на выходе из реактора: 1 - 6утен-1,  $2 - \mu uc$ -бутен-2.

прочнее. Содержание бутена-1 на выходе из реактора быстро выходит на стационар, достигая величины ~1.85 об. %. Поскольку в исходной смеси содержание бутена-1 составляет 2 об. %, различие в 0.15 об. % можно отнести к адсорбции бутена-1 на цеолите. Так, при смене смеси на азот (~310 мин) наблюдается заметный эндоэффект, а содержание бутена-1 на выходе из реактора после резкого падения (интервал 290–323 мин) снижается медленно в течение 80 мин.

Таким образом, хотя бутен-1 и вытесняет адсорбированную воду, о чем свидетельствует рост содержания изомера (рис. 3б), но вода, при определенных условиях, может конкурировать с бутеном-1 за активные центры цеолита H-Бета.

Работа выполнена в рамках Государственного задания ИНХС РАН при финансовой поддержке ФАНО России.

#### СПИСОК ЛИТЕРАТУРЫ

- 1. Jo D., Hong S.B. // Chem. Cat. Chem. 2017. V. 9. P. 114.
- Jo D., Hong S.B., Camblor M.A. // ACS Catal. 2015. V. 5. P. 2270.
- Sarazen M.L., Doskocil E., Iglesia E. // J. Catal. 2016. V. 344. P. 553.
- Lee Y., Park M.B., Kim P.S. et al. // ACS Catal. 2013. V. 3. P. 617.
- Li Y., Ma C., Yang H. et al. // Chem. Eng. J. 2016. V. 299. P. 1.
- Yoon J.W., Chang J.-S., Lee H.-D. et al. // J. Catal. 2007. V. 245. P. 253.
- 7. Кипнис М.А., Сухореброва О.А., Герзелиев И.М. и др. // Нефтехимия. 2015. Т. 55. № 2. С. 134–139.
- 8. Zhang J., Ohnishi R., Kamiya Y., Okuhara T. // J. Catal. 2008. V. 254. P. 263.
- 9. Кипнис М.А., Самохин П.В., Яшина О.В., Сухореброва О.А. // Журн. физ. химии. 2013. Т. 87. С. 868.

157