## СВОЙСТВА АДСОРБЕНТОВ ИЗ ОТХОДОВ РАСТИТЕЛЬНОГО СЫРЬЯ И ИСПОЛЬЗОВАНИЕ ИХ ДЛЯ УЛАВЛИВНИЯ ГАЗОВЫХ ВЫБРОСОВ

## КАМБАРОВА Г.Б., САРЫМСАКОВ Ш.С., ДУЙШОНБАЕВА А.Т., ЭРНИС КЫЗЫ А.

УДК 661.183

В статье изучены свойства адсорбентов, полученных из отходов местного растительного сырья и показана возможность их применения для очистки вредных газовых выбросов.

Одним из путей утилизации углеродсодержащих твердых отходов является их переработка в адсорбенты, потребность в которых в мире постоянно растет. Учитывая наличие богатейшей сырьевой базы и огромную потребность в сорбентах, а также высокую цену углеродных сорбентов на мировом рынке не трудно оценить экономическую целесообразность разработки новых эффективных процессов переработки древесины и древесных отходов в углеродные сорбенты для различных направлений использования.

При подборе исходного сырья для производства адсорбентов большое значение придают их химическому составу, так как наличие в исходном сырье высокого содержания золы снижает предельный адсорбционный объем пор в готовом продукте, а также сужает область их применения в связи с наличием вредных компонентов в минеральной составляющей в готовом адсорбенте. Высокий выход летучих веществ в исходном сырье способствует раскрытию различных пор за счет удаления битумов, сажистых, смолистых и других легко летучих соединений.

Поэтому исследование технических характеристик и химического состава выбранных объектов исследования является необходимым этапом в изучении нового сырья. Для получения углеродных адсорбентов использовали местное растительное сырье – стебли Шыралжына, стебли хлопчатника и скорлупу ореха [1-4]. В качестве сопоставимого сырья в работе приведены физико – химические характеристики древесины березы, используемой для промышленного получения активированных углей марки БАУ [5]. Исходное сырье является дешевым, возобновляемым ресурсом (отходы сельскохозяйственного производства) и характеризуется низким содержанием золы, что делает их привлекательными для получения адсорбентов. Характеристики и химический состав исходного сырья представлены в табл. 1.

Таблица 1. Характеристика исходного сырья.

| _           | Технический |       | _                | Элементный   |      |      |      |       |
|-------------|-------------|-------|------------------|--------------|------|------|------|-------|
| Сырье       | анализ ,%   |       |                  | состав, %daf |      |      |      |       |
|             | $W^a$       | $A^d$ | V <sup>daf</sup> | С            | Н    | N    | S    | O     |
| Стебли      | 7,41        | 1,56  | 77,81            | 50,65        | 6,25 | 0,75 | -    | 42,35 |
| Шыралжына   |             |       |                  |              |      |      |      |       |
| Стебли      | 8,29        | 5,12  | 82,22            | 50,19        | 6,70 | 0,16 | -    | 42,95 |
| хлопчатника |             |       |                  |              |      |      |      |       |
| Скорлупа    | 7,93        | 1,30  | 77,58            | 51,17        | 6,37 | 0,47 | 0,08 | 41,91 |
| opexa       |             |       |                  |              |      |      |      |       |
| Береза      | 7,95        | 1,26  | 77,91            | 49,61        | 6,32 | 1,12 | 0,09 | 42,76 |

Из данных таблицы видно, что сырье является малозольным, содержание летучих веществ высокое, что будет способствовать образованию различных пор. Сырье низко азотистое и малосернистое, что является благоприятным фактором при переработке, так как большая их часть при термообработке переходит в газообразные продукты и отрицательно сказывается на экологии процесса. Все показатели исследуемого сырья находятся в пределах их содержания в древесине березы, из которой получают активированные угли марки БАУ. Поэтому они вполне удовлетворяют требованиям, предъявляемым к сырью для получения углеродных адсорбентов.

Для получения адсорбентов сырье вначале подвергают пиролизу, а затем активируют водяным паром при температуре 820  $^{\circ}$ С. Первой стадией термической обработки при получении адсорбентов (активированных углей) из растительного сырья является пиролиз исходного сырья с получением высокообуглероженного карбонизата (уголь — сырец). Пиролиз проводили в двух температурных режимах —  $500^{\circ}$ С и  $800^{\circ}$ С. Полученный карбонизат подвергали активации водяным паром при температуре  $820^{\circ}$ С в течении 20 минут. Результаты активации карбонизатов представлены в табл.2.

Таблица 2. Результаты активации карбонизатов

| Адсорбент     | T, <b>°C</b> | Время, мин | емя, мин Выход АУ, % |           | Зольность     |
|---------------|--------------|------------|----------------------|-----------|---------------|
|               |              |            |                      | обгара, % | адсорбента, % |
| Из СШ:        |              |            |                      |           |               |
| 500° <b>ℂ</b> | 820          | 20         | 25,0                 | 40        | 4,67          |
| 800°C         | 820          | 20         | 27,0                 | 40        | 10,72         |
| Из СХ:        |              |            |                      |           |               |
| 500°C         | 820          | 20         | 18,6                 | 22        | 12,24         |
| 800° <b>ℂ</b> | 820          | 20         | 20,9                 | 30        | 10,64         |
| Из СО:        |              |            |                      |           |               |
| 500°€         | 820          | 20         | 49,2                 | 53        | 4,50          |
| 800° <b>€</b> | 820          | 20         | 54,0                 | 44        | 3,10          |

(СШ – стебли Шыралжына, СХ – стебли хлопчатника, СО – скорлупа ореха)

Наиболее высокий выход адсорбента из карбонизатов скорлупы ореха (более 50%) при степени обгара 45-55%. Зольность адсорбентов увеличивается по сравнению с исходными пробами, но находится в пределах допустимых норм для активированных углей.

Для определения возможности применения адсорбентов, полученных из карбонизатов при температурах  $500\,^{\circ}$ С и  $800\,^{\circ}$ С, были изучены их адсорбционные свойства в сравнении с промышленным активированным углем марки БАУ. Характеристики пористой структуры и адсорбционные свойства адсорбентов приведены в таблице 3.

Таблица 3. Характеристика активированных углей

| Адсорбент     | Насыпная плотность, Гр/см <sup>3</sup> | Объем пор,<br>см <sup>3</sup> /гр | Адсорб.<br>активность по<br>йоду,% |                 |       |
|---------------|----------------------------------------|-----------------------------------|------------------------------------|-----------------|-------|
|               |                                        | VΣ                                | $W_{\rm s}$                        | V <sub>ма</sub> |       |
| Из СШ:        |                                        |                                   |                                    |                 |       |
| 500° <b>C</b> | 0,300                                  | 1,400                             | 0,424                              | 0,976           | 59,10 |
| 800°C         | 0,309                                  | 1,770                             | 0,434                              | 1,336           | 62,80 |
| Из СХ:        |                                        |                                   |                                    |                 |       |
| 500° <b>ℂ</b> | 0,303                                  | 1,952                             | 0,062                              | 1,890           | 41,20 |
| 800° <b>ℂ</b> | 0,282                                  | 2,339                             | 0,087                              | 2,252           | 45,30 |
| Из СО:        |                                        |                                   |                                    |                 |       |
| 500° <b>ℂ</b> | 0,290                                  | 1,420                             | 0,422                              | 0,992           | 64,50 |
| 800°C         | 0,307                                  | 1,500                             | 0,434                              | 1,066           | 69,20 |
|               |                                        |                                   |                                    |                 |       |
| АУ - БАУ      | 0,240                                  | 1,600                             | 0,300                              | 1,300           | 60,00 |

Лучшей адсорбционной способностью, соответствующей промышленным активированным углям, обладают адсорбенты, полученные из стеблей Шыралжына и скорлупы ореха. Адсорбенты из стеблей хлопчатника имеют активность выше 30%, что соответствует промышленным активированным углям марки ДАК, которые применяются для очистки питьевой воды и паровых конденсатов. Изучение пористой структуры адсорбентов показало, что суммарный объем пор увеличивается с ростом температуры пиролиза и в них в основном присутствуют макропоры.

На полученных углеродных адсорбентах определяли возможность улавливания возможных вредных газовых выбросов. Адсорбционная способность активированных углей, полученных из биомассы растительного сырья, представлены в таблице 4.

Таблица 4. Адсорбционная способность АУ по отношению к газам

| тионици и профиционици способность из по отношению и тизим |           |           |            |                       |           |  |  |
|------------------------------------------------------------|-----------|-----------|------------|-----------------------|-----------|--|--|
| Адсорбент                                                  | Сl₂, г/л  | Вг₂, г/л  | НВr, г/л   | SO <sub>2</sub> , г/л | Н₂Ѕ, г/л  |  |  |
| Из СШ:                                                     |           |           |            |                       |           |  |  |
| 500°C                                                      | 1,37/0,43 | 1,26/0,2  | 32,36/8,95 | 0,10/0,04             | 0,02/0,01 |  |  |
| 800° <b>ℂ</b>                                              | 1,76/0,56 | 3,58/0,50 | 35,18/9,73 | 8,99/3,15             | 0,06/0,04 |  |  |
| Из СХ:                                                     |           |           |            |                       |           |  |  |
| 500° <b>C</b>                                              | 5,69/1,80 | 3,12/0,44 | -          | 20,23/7,08            | -         |  |  |

| 800°C    | 12,45/3,93 | 4,03/0,56 | -          | 25,91/9,07 | -         |
|----------|------------|-----------|------------|------------|-----------|
| Из СО:   |            |           |            |            |           |
| 500°€    | 1,15/0,36  | 1,03/0,14 | 27,60/7,63 | 1,43/0,50  | 0,04/0,02 |
| 800°C    | 1,72/0,54  | 2,34/0,33 | 29,15/8,06 | 2,06/0,72  | 0,07/0,05 |
|          |            |           |            |            |           |
| АУ - БАУ | 21,73/6,9  | 9,16/1,28 | 26,79/7,50 | 0,13/0,05  | -         |

На основании экспериментальных данных можно сделать вывод о том, что адсорбенты, полученные из местного растительного сырья, могут применятся для улавливания газовых выбросов. По отношению к некоторым газам полученные углеродные адсорбенты обладают большей адсорбционной способностью, чем промышленный образец активированного угля марки БАУ.

## Литература:

- 1. Камбарова Г.Б., Байзакова Г.Л., Сарымсаков Ш., Сартова К.А. Пиролиз стелей Шыралжына (Artemisia Dracunculus). Вестник КГПУ им. Арабаева, серия 1, вып. 2, Бишкек 2004.
- 2. Камбарова Г.Б., Сарымсаков Ш., Сартова К.А. исследования отходов хлопчатника Gossypiyim в качестве сырья для получения химических продуктов. Тезисы докладов Международной научной конференции. Санкт Петербург 2010.
- 3. Камбарова Г.Б., Сарымсаков Ш., Сартова К.А. получение углеродных адсорбентов из отходов хлопчатника. Вестник КПУ им. Арабаева №2. бишкек 2011.
- 4. Камбарова Г.Б. состав и свойство активированных углей, полученных из орехового дерева. Наука и новые технологии. №4. Бишкек 2011.
- 5. Активные угли. Эластичные сорбенты. Катализаторы. Осушители. Химические поглотители: каталог. Черкассы: НИИТЭХим. 1996. 124с.