## АДСОРБЦИЯ ИОНОВ ЖЕЛЕЗА(III) НА ПОРИСТЫХ СТЕКЛАХ С РАЗЛИЧНОЙ СТРУКТУРОЙ ПОРОВОГО ПРОСТРАНСТВА

© 2020 г. А. С. Кузнецова<sup>1, 2, \*</sup>, Л. Э. Ермакова<sup>1</sup>, Т. В. Антропова<sup>2</sup>, А. В. Волкова<sup>1</sup>, Л. Н. Куриленко<sup>2</sup>

<sup>1</sup>Санкт-Петербургский государственный университет, Университетская наб., 7/9, Санкт-Петербург, 199034 Россия

<sup>2</sup>Институт химии силикатов им. И.В. Гребенщикова РАН, наб. Макарова, 2, Санкт-Петербург, 199034 Россия \*e-mail: a kuznetsova95@mail.ru

> Поступила в редакцию 23.12.2019 г. После доработки 16.01.2020 г. Принята к публикации 05.02.2020 г.

Исследована адсорбция ионов железа из растворов хлорида железа(III) с концентрацией  $10^{-4}-10^{-3}$  М при рН 3 на микро- и макропористых стеклах, а также на термообработанных при 750°С микропористых стеклах, полученных из двухфазного натриевоборосиликатного стекла. Установлено, что величины адсорбции при постоянной концентрации раствора хлорида железа являются функцией структурных параметров ПС. Показано, что изотермы адсорбции Фрейндлиха и Ленгмюра могут быть использованы для анализа экспериментальных данных, найдены константы этих изотерм. В исследованных системах адсорбция преимущественно происходит по монослойному механизму.

**Ключевые слова:** пористое стекло, объемная пористость, удельная поверхность, средний радиус пор, адсорбция, хлорид железа, изотерма адсорбции, предельная адсорбция в монослое

DOI: 10.31857/S0132665120030105

### введение

Решение проблем очистки сточных вод от загрязнений, в том числе соединениями металлов, и создание производств замкнутого цикла являются в настоящее время одними из наиболее важных экологических задач. Среди широко используемых и экономически оправданных методов удаления ионов тяжелых металлов из промышленных стоков выделяется простой в использовании адсорбционный метод. В связи с этим, высоки требования к адсорбентам, использующимся в реальных технологических процессах — это большая сорбционная емкость, невысокая стоимость, экологическая безопасность. К таким адсорбентам относятся или природные материалы (глины, апатит [1]), или материалы, которые можно получить из широко распространенных в природе соединений. Примером таких адсорбентов являются пористые стекла, обладающие широким спектром возможностей их использования, в том числе и в качестве адсорбентов [2], уникальные свойства которых обусловлены разветвленной системой пор нанометрового размера, параметры которых можно регулировать разными способами [3–5]. Отработка методов очистки жидких сред от ионов железа является весьма актуальной как в связи с тем, что соединения железа, как правило, являются одним из компонентов сточных вод, так и в связи с тем, что очень мала предельно допустимая концентрация ионов железа в воде  $5.35 \times 10^{-6}$  М. Проведенные нами предварительные исследования [6] показали, что в области исходных концентраций растворов хлорида железа  $C_0 < 8 \times 10^{-4}$  М даже при малом времени контакта адсорбента с раствором (30 мин) степени извлечения железа из раствора хлорида достаточно высоки и достигают 0.86 в самом разбавленном растворе. Представляло интерес как расширить круг исследуемых пористых стеклянных адсорбентов, так и изменить условия проведения адсорбционных измерений. Поэтому целью данной работы являлось исследование адсорбционных свойств пористых стекол с различной структурой порового пространства (микро- и макропористые) в растворах хлорида железа(III) в области концентраций  $C_0 \ 10^{-4} - 10^{-3}$  М при времени контакта адсорбента с растворов составлявшим 1 сут.

#### ЭКСПЕРИМЕНТАЛЬНАЯ ЧАСТЬ

В качестве объекта исследования были выбраны пористые стекла, полученные из двухфазного натриевоборосиликатного стекла марки 8В-НТ состава (мол. %):  $6.73Na_2O \cdot 18.28B_2O_3 \cdot 74.93SiO_2 \cdot 0.06Al_2O_3$  [7]. Исходное стекло было сварено при температуре 1550°C в заводских условиях. Для формирования двухкаркасной структуры стекло было подвергнуто термической обработке при 550°C в течение 144 ч. В лабораторных условиях заводское стекло гомогенизировали, превращая его в однофазное при 800–815°C, и снова подвергали стандартной термообработке для достижения фазового равновесия [8]. Плотность двухфазного стекла, определенная методом гидростатического взвешивания в воде при 20°C, составила 2.256 г/см<sup>3</sup>.

Исследование структуры аналогичного двухфазного стекла методом просвечивающей электронной микроскопии (ПЭМ) показало, что в результате тепловой обработки формируется двухкаркасная структура [9]. Микропористые [10] стекла были получены из образцов толщиной 0.1 см путем выщелачивания в 3 М растворе азотной кислоты при кипячении в течение 6 ч. Выбранное время выщелачивания примерно в два раза превышает время смыкания прорабатываемых слоев [9]. Полученные образцы промывали в дистиллированной воде при комнатной температуре в течение 4-5 сут, затем сушили при  $120^{\circ}$ С в течение 1 ч (пористое стекло 8В-НТ МИП). Микропористые образцы в течение часа были подвергнуты дополнительной термообработке при  $750^{\circ}$ С (пористое стекло 8В-НТ-750 МИП). Часть полученных образцов 8В-НТ МИП была использована для получения макропористых стекол [10] путем обработки 0.5 М раствором КОН при  $20^{\circ}$ С в течение 4 ч с последующей отмывкой в дистиллированной воде при комнатной температуре в течение 1 сут и высушиванием на воздухе при  $120^{\circ}$ С в течение 1 ч (пористое стекло 8В-НТ МАП).

Для пластин микро- и макропористых стекол весовым методом [8] была определена объемная пористость W. Исследования адсорбционных свойств ПС проводили на порошках пористых стекол, полученных с помощью перетирания пластин в агатовой ступке. Примеры СЭМ изображений полученных частиц приведены на рис. 1, 2. Величины удельных поверхностей S<sub>0</sub> полученных порошков ПС были измерены методом БЭТ по тепловой десорбции азота с хроматографической регистрацией. Из значений S<sub>0</sub> были оценены величины средних радиусов пор в предположении о том, что для частиц ПС микронного и более размера, что соответствует условиям проведения эксперимента, подавляющий вклад в величину удельной поверхности вносят поровые каналы [8]:

$$r_{S_0} = \frac{2W}{(1-W)\rho_{\rm cr}S_0}.$$
 (2)



**Рис. 1.** СЭМ изображения частиц микропористого стекла 8В-НТ МИП (3М HNO<sub>3</sub>): изображение пробы суспензии (*a*), изображение субмикронных частиц (*б*).

Для исследования адсорбции ионов железа были приготовлены растворы хлорида железа(III) различной концентрации (*C*) в интервале  $10^{-4}-10^{-3}$  М. Для поддержания постоянного состава гидролизованных форм ионов железа в исходных растворах хлорида железа [11] исследования адсорбционных характеристик ПС проводили при фиксированном значении pH 3.0 ± 0.1, которое создавали с помощью 0.1 М раствора соляной кислоты.

Для определения величин адсорбции Fe(III) навески ПС (m, табл. 1) помещали в 40 мл раствора (V) заданной концентрации. Полученные дисперсии перемешивали в течение нескольких часов. Навеску подбирали таким образом, чтобы суммарная поверхность адсорбента в пробе была примерно одинаковой для всех исследованных ПС (в нашем случае эта величина составляла 8–9 м<sup>2</sup>). Адсорбент из проб удаляли через 24 ч путем центрифугирования (ELMI CM-50 centrifuge). Концентрации железа(III) в растворах до ( $C_0$ ) и после адсорбции (C) были определены в ИХС РАН методом атомно-абсорбционной спектроскопии при помощи спектрометра "АА Spectrometer iCE 3000" фирмы Thermo scintific и в Ресурсном центре СПбГУ "Методы анализа состава



**Рис. 2.** СЭМ-изображения частиц макропористого стекла 8В-НТ МАП (3М HNO<sub>3</sub> + 0.5М KOH): изображение пробы суспензии (*a*), изображение субмикронных частиц (*б*).

вещества" с помощью спектрометра Shimadzu\_AA-7000. Величины адсорбции рассчитывали как по отношению к массе адсорбента (x/m, моль/г), так и на единицу площади поверхности адсорбента (моль/см<sup>2</sup>):

$$\Gamma = \frac{x}{mS_0} = \frac{(C_0 - C)V}{mS_0}.$$
(3)

Таблица 1.	Структурные	параметры	пористых	стекол и	величины	навесок	ПС при	проведении
адсорбцион	ных измерен	ий						

Пористое стекло	W	$S_0$ , м <sup>2</sup> /г	<i>г</i> <sub>S0</sub> , нм	<i>m</i> , мг
8B-HT МИП (3M HNO <sub>3</sub> )	0.24	219	1.3	40
8B-HT-750 МИП (3M HNO <sub>3</sub> )	0.16	57	3.1	160
8B-HT МАП (3M HNO <sub>3</sub> + 0.5M KOH)	0.58	100	12.7	80

Из экспериментальных данных были рассчитаны величины степени эффективности адсорбции ионов железа пористыми частицами:

$$\alpha = \frac{(C_0 - C)}{C_0}.\tag{4}$$

Кроме измерений концентраций железа в жидкой фазе, для образцов ПС 8В-НТ-750 МИП (3М HNO<sub>3</sub>) и 8В-НТ МАП (3М HNO<sub>3</sub> + 0.5М KOH) было определено содержание железа в самих пористых частицах после контакта с растворами хлорида железа. Отцентрифугированные порошки ПС были промыты по 2 раза 10 мл бидистиллированной воды на воронке Бюхнера и высушены в сушильном шкафу при температуре 120°С в течение 1 ч. Измерения содержания железа в порошках ПС были выполнены в ИХС РАН.

Содержание железа в исходном стекле 8В-НТ по данным рентгенофлуоресцентного анализа (Energy Dispersive X-Ray Fluorescence Spectrometer Shimadzu EDX-800P, Ресурсный центр СПбГУ "Методы анализа состава вещества") составляло 0.15 мг в 1 г пористого стекла. Это, в пересчете на количество молей железа в 1 г стекла ( $p_0$ ), соответствует величине  $p_0 = 2.69 \times 10^{-6}$  моль/г.

#### ОБСУЖДЕНИЕ РЕЗУЛЬТАТОВ

Найденные значения структурных параметров исследованных образцов пористых стекол приведены в табл. 1. Видно, что наименьшие значения объемной пористости и удельной поверхности наблюдаются для микропористого стекла 8В-НТ-750 МИП (3М HNO<sub>3</sub>). По-видимому, термообработка ПС при 750°С приводит к исчезновению наиболее тонких пор и к уплотнению структуры вторичного кремнезема в поровом пространстве. В свою очередь, это вызывает рост размеров поровых каналов – величины средних радиусов пор для 8В-НТ-750 МИП (3М HNO<sub>3</sub>) почти в 2.5 раза превышают таковые для микропористых стекол 8В-НТ МИП (3М HNO<sub>3</sub>), полученных по стандартной методике. Соотношение структурных характеристик микро- и макропористых стекол 8В-НТ согласуется с ранее полученными для аналогичных образцов результатами [8].

Зависимости степени эффективности извлечения ионов железа пористыми частицами исследованных ПС представлены на рис. 3. В исследованном интервале концентраций степень эффективности не превышает 0.5 и уменьшается по мере увеличения исходной концентрации раствора FeCl<sub>3</sub> для всех ПС. Видно также, что при  $C_0 = \text{const}$ значения  $\alpha$  растут с увеличением среднего радиуса пор.

Изотермы адсорбции ионов железа(III) на пористых стеклах приведены на рис. 4, 5.

Анализ экспериментальных данных показал, что значения x/m при одинаковой равновесной концентрации *C* располагаются в соответствии с объемными пористостями ПС – с ростом значений *W* возрастают и величины x/m, относящиеся к единице массы адсорбента. В исследованном концентрационном интервале для термообработанных МИП стекол адсорбция незначительно возрастает с ростом равновесной концентрации (рис. 4), тогда как для не подвергавшихся термообработке МИП и МАП стекол наблюдается заметный рост значений x/m – в 1.9 и 1.6 раза для 8В-НТ МИП (3M HNO<sub>3</sub>) и 8В-НТ МАП (3M HNO<sub>3</sub> + 0.5M KOH) соответственно. Величины адсорбции Г, рассчитанные на единицу поверхности адсорбента (рис. 5), располагаются в соответствии размерами поровых каналов ПС – чем больше величина среднего радиуса пор  $r_{S_0}$ , тем больше величина Г. Наблюдаемая закономерность связана с влиянием двух факторов. Во-первых, с возрастанием размеров поровых каналов облегчается доступ одноименно заряженных ионов железа к поверхности пор, и, во-вторых.



**Рис. 3.** Зависимости степени эффективности извлечения ионов железа от исходной концентрации растворов FeCl<sub>3</sub>: 8B-HT МИП (3M HNO<sub>3</sub>) (*I*), 8B-HT-750 МИП (3M HNO<sub>3</sub>) (*2*), 8B-HT МАП (3M HNO<sub>3</sub> + + 0.5M KOH) (*3*).

при увеличении размера пор растет и отрицательный поверхностный заряд ПС [12], что также вызывает рост адсорбции противоионов железа.

Результаты определения содержания железа в пористом стекле (p, моль/г сухого ПС) после отмывки частиц, находившихся в адсорбционном равновесии с растворами хлорида железа, были использованы для расчета количества молей железа, оставшегося на поверхности ПС в предположении, что все оставшееся после отмывки железо равномерно распределено как по внешней поверхности частицы, так и по поверхности поровых каналов. С учетом содержания железа в исходном стекле 8В-НТ, найдем величины  $(p - p_0)/S_0$ , которые будут иметь размерность адсорбции Г. Найденные таким образом величины являются аналогом необратимой адсорбции. Сопоставление полученных результатов с равновесными значениями адсорбции железа, найденными обычным методом, представлено на рис. 6. Видно (рис. 6а), что для микропористого стекла 8В-НТ-750 МИП (3М HNO<sub>3</sub>) большая часть адсорбированного железа смывается — от 90% в самом разбавленном растворе до 75% в самом концентрированном. По-видимому, в этом случае значительная часть адсорбированного железа находится на внешней поверхности частиц, поскольку дебаевский радиус ионной атмосферы в исследованном диапазоне составов жидкой фазы составляет 7.6–3.5 нм и проникновение ионов железа в поровое пространство ( $r_{S_0} = 3.1$  нм) действительно затруднено. Для макропористого стекла 8B-HT МАП (3М HNO<sub>3</sub> + 0.5М КОН) (рис. 66) количество смытого железа составляет 33-36% от равновесной величины Г, что свидетельствует о том, что преимущественное количество адсорбированных ионов железа находится в поровом пространстве. Полученные результаты подтверждают выводы, сделанные при анализе зависимостей  $\Gamma - C$ .

Полученные экспериментальные данные были также проанализированы в рамках классических представлений об адсорбции на твердых адсорбентах — изотерм Фрейндлиха и Ленгмюра [13].



**Рис. 4.** Зависимости адсорбции ионов железа в расчете на единицу массы адсорбента от равновесной концентрации растворов FeCl<sub>3</sub>: 8B-HT МИП (3M HNO<sub>3</sub>) (I), 8B-HT-750 МИП (3M HNO<sub>3</sub>) (2), 8B-HT МАП (3M HNO<sub>3</sub> + 0.5M KOH) (3).

Уравнение Фрейндлиха имеет вид:

$$\frac{x}{m} = KC^{1/n},\tag{5}$$

где *K* и *n* — константы, для нахождения которых экспериментальные данные представляют в координатах линеаризованной изотермы:

$$\lg \frac{x}{m} = \lg K + \frac{1}{n} \lg C.$$
(6)

В нашем случае при расчетах величины *С* и *х/m* брали в миллимолях на литр и миллимолях на грамм соответственно.

Для нахождения величин предельной адсорбции  $\Gamma_{\infty}$  и констант адсорбционного равновесия *k* в рамках теории адсорбции Ленгмюра используют линеаризованный вид изотермы адсорбции:

$$\frac{C}{\Gamma} = \frac{1}{\Gamma_{\infty}k} + \frac{1}{\Gamma_{\infty}}C.$$
(9)

Линеаризованные экспериментальные зависимости в координатах Фрейндлиха и Ленгмюра приведены на рис. 7, 8. Найденные константы изотерм адсорбции приведены в табл. 2. Анализ полученных результатов показывает, что в исследованном концентрационном интервале для всех ПС экспериментальные результаты достаточно хорошо описываются как в рамках эмпирической изотермы Фрейндлиха, так и в рамках теории монослойной адсорбции Ленгмюра. Сопоставление найденных из экспериментальных данных констант, входящих в уравнения Фрейндлиха и Ленгмюра, показывает, что все они изменяются в соответствии с изменениями в структуре порового пространства ПС и в согласии с закономерностями изменений самих величин адсорбции. Адсорбция железа на ПС происходит преимущественно с образованием моно-



Рис. 5. Зависимости адсорбции ионов железа в расчете на единицу поверхности адсорбента от равновесной концентрации растворов FeCl<sub>3</sub>: 1 – 8B-HT МИП (3M HNO<sub>3</sub>), 2 – 8B-HT-750 МИП (3M HNO<sub>3</sub>), 3 – 8B-HT МАП (3M HNO<sub>3</sub> + 0.5M KOH).

слоя адсорбата, подтверждается найденными величинами предельной адсорбции  $\Gamma_{\infty}$ , которые возрастают с увеличением размеров поровых каналов, оставаясь при этом на 1–2 порядка меньше, чем максимально возможные значения величин адсорбции противоионов на кремнеземной поверхности (7.6–10 × 10<sup>-10</sup> моль/см<sup>2</sup>), которые определяются количеством силанольных групп (4.6–6 групп на 1 нм<sup>2</sup>) [14–17].

#### ЗАКЛЮЧЕНИЕ

Проведено исследование структурных и адсорбционных свойств микро- и макропористых стекол, изготовленных из натриевоборосиликатного стекла 8В-НТ. Установлено, что термообработка микропористого стекла при 750°С приводит к уменьшению объемной пористости и удельной поверхности образца, а также к росту среднего радиуса пор от 1.3 (микропористое стекло, не подвергавшееся термообработке) до 3.1 нм вследствие исчезновения наиболее тонких пор. Измерения адсорбции ионов железа на порошках микро- и макропористых стекол из растворов FeCl<sub>3</sub> с исходной концентрацией  $1-10 \times 10^{-4}$  M при постоянном значении pH =  $3.0 \pm 0.1$  показали, что

Пористое стекло	<i>К</i> , моль <sup>(1-1/n)</sup> л <sup>1/n</sup> г <sup>-1</sup>	1/n	<i>k</i> , л/моль	$\Gamma_{\infty},$ моль/см $^2$
8B-HT МИП (3M HNO <sub>3</sub> )	$1.6 \times 10^{-5}$	0.22	$1.6 \times 10^{4}$	$7.7 \times 10^{-12}$
8B-HT-750 МИП (3M HNO <sub>3</sub> )	$1.1 \times 10^{-5}$	0.07	$7.6 \times 10^{4}$	$2.0 \times 10^{-11}$
8B-HT МАП (3M HNO <sub>3</sub> + 0.5M KOH)	$3.5 \times 10^{-5}$	0.14	$4.5 \times 10^{4}$	$3.3 \times 10^{-11}$

Таблица 2. Константы изотерм Фрейндлиха и Ленгмюра для исследованных пористых стекол



**Рис. 6.** Зависимости адсорбции ионов железа в расчете на единицу поверхности адсорбента от равновесной концентрации растворов FeCl<sub>3</sub>. 8B-HT-750 МИП (3M HNO<sub>3</sub>), равновесные значения (*1*); 8B-HT-750 МИП (3M HNO<sub>3</sub>) (*2*), после отмывки поверхности (*a*); 8B-HT МАП (3M HNO<sub>3</sub> + 0.5M KOH), равновесные значения (*I*), 8B-HT МАП (3M HNO<sub>3</sub> + 0.5M KOH), после отмывки поверхности (*2*) (*6*).

величины адсорбции, при прочих равных условиях, определяются структурными параметрами ПС — объемной пористостью и размерами поровых каналов. Анализ полученных результатов в рамках представлений Фрейндлиха и Ленгмюра показал, что оба типа изотерм удовлетворительно описывают экспериментальные данные и что ад-



**Рис. 7.** Линеаризованные изотермы Фрейндлиха: 8В-НТ МИП (3М HNO<sub>3</sub>) (*1*), 8В-НТ-750 МИП (3М HNO<sub>3</sub>) (*2*), 8В-НТ МАП (3М HNO<sub>3</sub> + 0.5M KOH) (*3*).



**Рис. 8.** Линеаризованные изотермы Ленгмюра: 8В-НТ МИП (3М HNO<sub>3</sub>) (*1*), 8В-НТ-750 МИП (3М HNO<sub>3</sub>) (*2*), 8В-НТ МАП (3М HNO<sub>3</sub> + 0.5M KOH) (*3*).

сорбция преимущественно является монослойной, о чем свидетельствуют найденные величины ленгмюровской предельной адсорбции.

Работа выполнена при финансовой поддержке РФФИ, гранты 17-03-01011а (в части изучения микро- и макропористых стекол) и 18-03-01206а (в части изучения характеристик термообработанного микропористого стекла). Образцы двухфазных и пори-

стых стекол изготовлены в ИХС РАН в рамках госзадания (тема № 0097-2019-0015). Авторы благодарят И.Н. Анфимову за помощь в получении образцов двухфазных и микропористых стекол.

Исследования проведены с использованием оборудования ресурсных центров Научного парка СПбГУ "Нанотехнологии" и "Методы анализа состава вещества", "Криогенный отдел", а также Центра коллективного пользования ИХС РАН "Исследование наночастиц, наноструктур, нанокомпозитов".

# СПИСОК ЛИТЕРАТУРЫ

- 1. Gongming Qian, Maolin Li, Fei Wang, Xinggang Liu. Removal of Fe<sup>3+</sup> from Aqueous Solution by Natural Apatite // J. Surface Eng. Materials and Advanced Technology. 2014. V. 4. P. 14–20.
- Enke D., Janowski F., Schwieger W. Porous glasses in the 21st century a short review // Microporous and Mesoporous Materials. 2003. V. 60. P. 19–30.
- 3. Крейсбере В.А., Антропова Т.В., Калинина С.В. Формирование микро- и мезопористой подструктур в процессе выщелачивания двухфазного щелочно-боросиликатного стекла // Физ. и хим. стекла. 2014. Т. 40. № 3. С. 508–513.
- 4. *Крейсбере В.А., Ракчеев В.П., Антропова Т.В.* Соотношение микро– и мезопористой подструктур при удалении коллоидного кремнезема из пористых стекол в процессе щелочной обработки // Коллоид. журн. 2014. Т. 76. № 2. С. 179–188.
- 5. *Kreisberg V.A., Antropova T.V.* Changing the relation between micro–and mesoporosity in porous glasses: The effect of different factors // Microporous and Mesoporous Materials. 2014. V. 190. № 1. P. 128–138.
- 6. Кузнецова А.С., Волкова А.В., Ермакова Л.Э., Антропова Т.В. Адсорбция ионов железа(III) на макропористом стекле // Физ. и хим. стекла. 2018. Т. 44. № 1. С. 61–69.
- Antropova T., Girsova M., Anfimova I., Drozdova I., Polyakova I., Vedishcheva N. Structure and spectral properties of the photochromic quartz–like glasses activated by silver halides // J. Non-Crystalline Solids. 2014. V. 401. P. 139–141.
- Ермакова Л.Э., Антропова Т.В., Волкова А.В., Кузнецова А.С., Гринкевич Е.А., Анфимова И.Н. Структурные параметры мембран из пористого стекла в растворах электролитов, содержащих однозарядные (Na<sup>+</sup>, K<sup>+</sup>) и трехзарядные (Fe<sup>3+</sup>) катионы // Физ. и хим. стекла. 2018. Т. 44. № 4. С. 346–360.
- 9. Антропова Т.В., Калинина С.В., Костырева Т.Г., Дроздова И.А., Анфимова И.Н. Особенности процесса получения и структура пористых мембран на основе двухфазных фтор- и фосфорсодержащих натриевоборосиликатных стекол // Физ. и хим. стекла. 2015. Т. 41. № 1. С. 25–41.
- 10. Жданов С.П. Пористые стекла и их структура // Wiss.Ztschr. Friedrich-Schiller-Univ., Jena, Math.-Naturwiss. Reihe. 1987. Bd. 36. H. 5/6. S. 817-830.
- 11. *Пыхтеев О.Ю., Ефимов А.А., Москвин Л.Н.* Гидролиз аквакомплексов железа(III) // Журн. прикл. химии. 1999. Т. 72. № 1. С. 11–19.
- 12. Волкова А.В., Ермакова Л.Э., Антропова Т.В., Сидорова М.П. Адсорбция потенциалопределяющих ионов на пористых стеклах различного состава // Коллоид. журн. 2010. Т. 72. С. 8–16.
- 13. *Lyklema J*. Fundamentals of interface and colloid science. Vol. II. Solid liquid interfaces. N San Diego: Academic Press, 2001.
- 14. Armistead C.G., Tyler A.J.M., Hambleton F.H., Mitchell S.A., Hockey J.A. The Surface Hydroxylation of Silica // J. Phys. Chem. 1969. V. 73. № 11. P. 3947–3953.
- 15. Drzymala J., Leckie J.O., Laskowski J. Surface dissociation constants for solid–aqueous solution systems // Colloid Polymer Sci. 1979. V. 257. № 7. P. 768–772.
- 16. *Hiemstra T., De Wit J.C.M., van Riemsdijk W.H.* Multisite proton adsorption modeling at the solid/solution interface of (hydr)oxides: a new approach. II. Application to various important (hydr)oxides // J. Colloid Interface Sci. 1989. V. 133. № 1. P. 105–117.
- Zhuravlev L.T. The surface chemistry of amorphous silica. Zhuravlev model // Colloids and Surfaces A: Physicochem. Eng. Aspects. 2000. V. 173. P. 1–38.