Г.И.Новиков, докт. хим. наук (БТИ), А.М.Романов, Р.В.Дрондина, В.А.Матвеевич (ИПФ АН МССР), В.Б.Дроздович (БТИ)

## СОРБЦИЯ ФТОРИД-ИОНОВ ПРИ ЭЛЕКТРОКОАГУЛЯЦИОННОЙ ОЧИСТКЕ ПРИРОДНЫХ ВОД

Целью настоящей работы является изучение сорбции фторидионов гидроокисью алюминия, полученной электрохимическим путем по методике [1] в зависимости от рН рабочего раствора, соотношений ионов  $\mathrm{A1}^{3+}:\mathrm{F}^-$  и  $\mathrm{A1}^{3+}:\mathrm{OH}^-$ , а также определение удельного расхода алюминия.

Электрокоагуляционная очистка природных вод от фтора с использованием алюминиевых электродов наиболее эффективна при рН 6,35-6,65, что соответствует изоэлектрической точке гидрожиси алюминия. При этом сорбция фторид-ионов достигает величины 95-97% [2]. Экспериментально концентрацию не связанного в комплекс фтора определяли потенциометрическим методом при помощи лантан-фторидного электрода ЭЕ-VI и хлорсеребряного электрода сравнения.

Определено среднее число п координированных ионов фтора и показано, что состав комплексов ионов алюминия зависит от соотношения начальной концентрации ионов алюминия и фтора при постоянном значении рН. При рН 4,5-8,0 и соотношениях  $A1^{3+}:F^-=6:1$  и более, которые наблюдаются при электрокоагуляционной очистке вод, образуются в основном положительные комплексы  $A1F^{2+}$ . Экспериментальные данные по определению степени закомплексованности алюминия и фтора приведены в табл. 1. Как следует из таблицы, для достижения максимальной степени закомплексованности ионов фтора в области рН 6,38-6,65, которая в свою очередь является оптимальной

Табл. 1. Зависимость степени закомплексованности ионов фтора от соотношения начальных концентраций ионов  $\mathrm{A1}^{3+}: \mathrm{F}^-$  при различных значениях рH среды

рН	Степень закомплексованности F-, % при соотношениях			
	2,0:5,0	2,8:4,2	- 3,0 : 4,0	6,0:1,0
6,38 6,46 6,58	81,17 77,63 69,13	82,35 79,84 74,00	83,56 80,53 75,79	96,90 96,50 96,13
6,65	67,10	70,51	71,78	95,87

для сорбции алюмофторидных комплексов гидроокисью алюминия, необходимо соотношение начальной концентрации  $A1^{3+}$ :  $F^{-}$ = 6:1 и более. При этом остаточная концентрация ионов фтора составляет 0,0805 моль/м<sup>3</sup>.

Расчет удельного расхода алюминия в этом случае показывает, что на удаление 1 кг фтора необходимо затратить 9,27 кг алюминия при начальном содержании фтора 1 моль/м $^3$ .

## Литература

1. Выбор оптимальных параметров электрокоагуляционного обесфторивания природных вод / Г.И.Новиков, А.М.Романов, Р.В.Дрондина и др. – Деп. рук. в ВИНИТИ, № 2210-81. Деп., библ. указ., 1981, № 9. – 18 с. 2. Бабенков Е.Д. Очистка воды коагулянтами. – М., 1977. – 354 с.

УДК 536.7

А.И.Волков, О.Н.Комшилова, Р.Я.Мельникова, Е.Д.Дзюба, канд-ты хим. наук (БТИ)

## ДЕГИДРАТАЦИЯ ОКТАГИДРАТОВ ОРТОФОСФАТОВ МАГНИЯ, КОБАЛЬТА И НИКЕЛЯ

Процессы термической дегидратации изоструктурных октагидратов фосфата магния, кобальта и никеля изучены нами с использованием тензиметрического метода с кварцевым мембранным нуль-манометром.

Установлены схемы их дегидратации, представленные следующими уравнениями (где Me - Mg, Co, Ni):

Первым ступеням дегидратации (удаляется 1 моль воды) отвечают линейные зависимости давления пара воды от температуры. Начало удаления воды приводит к образованию рентгеноаморфной фазы, состоящей, вероятно, из произвольно ориентированных напряженных полиэдров металлов, что характерно для дегидратации гидратов, содержащих сильно поляризующие катионы и анионы со значительной протоно-акцепторной способностью. Энергетические характеристики этого процесса близки к энтальпии процесса дегидратации адсорбированной воды (11-12 ккал/моль).

Вторые ступени характеризуются экспоненциальными участками на барограммах и выделением 6 моль воды. Исходя из логарифмических зависимостей констант равновесия от обратной