

## Содержание

Экстракционные возможности расслаивающейся системы вода – оксифос Б – сульфат натрия С. А. ДЕНИСОВА, Н. Н. ОСТАНИНА, А. Е. ЛЕСНОВ, О. С. КУДРЯШОВА . . . . .	475
Изучение распределения токсичных элементов в золошлаковых отходах предприятий топливно-энергетического комплекса Кемеровской области Н. В. ЖУРАВЛЕВА, О. В. ИВАНЫКИНА, З. Р. ИСМАГИЛОВ . . . . .	479
Использование оксидов природного происхождения при создании катализаторов окисления углерода (II) Н. С. КОБОТАЕВА, Д. А. КАНАШЕВИЧ, А. В. БОРИЛО, Т. С. СКОРОХОДОВА, Е. Е. СИРОТКИНА . . . . .	487
Исследование влияния предварительной механической и механохимической активационной обработки материала на термолиз углей Тавантолгойского месторождения (Монголия) Н. И. КОПЫЛОВ, Ю. Д. КАМИНСКИЙ, Ж. ДУГАРЖАВ, Б. АВИД . . . . .	493
Термолиз бурого угля Баганурского месторождения (Монголия) Н. И. КОПЫЛОВ, Ю. Д. КАМИНСКИЙ, Ж. ДУГАРЖАВ, Б. АВИД . . . . .	499
Селективное каталитическое превращение диметилдисульфида в диметилсульфид А. В. МАШКИНА, Л. Н. ХАЙРУЛИНА . . . . .	505
Получение основного карбоната висмута (III) для медицины К. В. МИЩЕНКО, Ю. М. ЮХИН . . . . .	513
Лабораторные методы определения газоносности угольных пластов Р. Р. ПОТОКИНА, Н. В. ЖУРАВЛЕВА, З. Р. ИСМАГИЛОВ . . . . .	519
Элементный состав и интенсивность накопления химических элементов плодами облепихи ( <i>Hippophae rhamnoides</i> L.) Г. М. СКУРИДИН, О. В. ЧАНКИНА, А. А. ЛЕГКОДЫМОВ, Н. В. БАГИНСКАЯ, В. К. КРЕЙМЕР, К. П. КУЦЕНОГИЙ . . . . .	525
Жирнокислотный состав глубоководных байкальских амфипод <i>Ommatogammarus albinus</i> С. В. БАЗАРСАДУЕВА, Л. Д. РАДНАЕВА . . . . .	533
Химический состав российского мискантуса и качество полученной из него целлюлозы Ю. А. ГИСМАТУЛИНА, В. В. БУДАЕВА . . . . .	539
Характеристики целлюлозы, полученной гидротропным способом на универсальном термобарическом устройстве М. Н. ДЕНИСОВА, В. В. БУДАЕВА . . . . .	545
Сорбционные свойства технических лигнинов по отношению к 1,1-диметилгидразину М. П. СЕМУШИНА, К. Г. БОГОЛИЦЫН, А. Ю. КОЖЕВНИКОВ, Д. С. КОСЯКОВ . . . . .	551
Проблемы устойчивого развития региона: химические аспекты природопользования И. А. ПАВЛОВ, В. Ф. БУРДУКОВСКИЙ, С. С. ПАЛИЦЫНА . . . . .	557
Новые научные направления работ сибирских ученых в химии фенольных антиоксидантов А. П. КРЫСИН . . . . .	561

## Экстракционные возможности расслаивающейся системы вода – оксифос Б – сульфат натрия

С. А. ДЕНИСОВА<sup>1</sup>, Н. Н. ОСТАНИНА<sup>2</sup>, А. Е. ЛЕСНОВ<sup>2</sup>, О. С. КУДРЯШОВА<sup>1</sup>

<sup>1</sup>Пермский государственный национальный исследовательский университет,  
ул. Букирева, 15, Пермь 614990 (Россия)

E-mail: lesnov\_ae@mail.ru

<sup>2</sup>Институт технической химии Уральского отделения РАН,  
ул. Академика Королева, 3, Пермь 614013 (Россия)

(Поступила 25.12.12; после доработки 17.07.13)

### Аннотация

В работе предложено использовать расслаивающуюся систему вода – оксифос Б – сульфат натрия для экстракции. Построена изотерма растворимости системы при 25 °C. Установлены концентрационные интервалы области двухфазного жидкого равновесия. Изучено межфазное распределение ионов некоторых металлов в концентрации  $1 \cdot 10^{-4}$  моль/л в присутствии HCl или H<sub>2</sub>SO<sub>4</sub>.

**Ключевые слова:** расслаивающаяся система, изотерма растворимости, оксифос Б, экстракция

### ВВЕДЕНИЕ

Жидкостная экстракция – один из наиболее широко распространенных методов разделения и концентрирования. Данный метод универсален, экспрессен, отличается простой техникой исполнения. По эффективности разделения сложных смесей экстракция зачастую превосходит другие методы. В большинстве случаев используются экстракционные системы с водой и органической фазой, расслаивание в которых осуществляется за счет ограниченной взаимной растворимости воды и органического растворителя. Использование органических растворителей – один из главных недостатков экстракции, так как органические растворители, как правило, представляют собой токсичные, легколетучие и взрывоопасные соединения. Для снижения токсичности и повышения безопасности экстракционных процессов перспективно применять экстракционные системы, не содержащие органический растворитель [1]. К тако-

вым относится, например, система вода – поверхностно активное вещество (ПАВ) – неорганическая соль, где расслаивание на две жидкие фазы происходит за счет процесса высыпивания [2–4].

Оксифос Б ( $[C_nH_{2n+1}O(C_2H_4O)_m]_2POOK$ , где  $n = 8–10$ ,  $m = 6$  (калий бис(алкилполиоксиэтилен)фосфат)) – малотоксичный, биоразлагаемый, сравнительно дешевый многотоннажный продукт химической промышленности, относится к анионогенным ПАВ [5]. Его водные растворы способны расслаиваться на две жидкие фазы при введении ряда неорганических солей. Наличие в молекуле оксифосса Б различных функциональных групп определяет его способность к комплексообразованию. В группе –POOK катион калия может замещаться на катион другого металла. Кислород эфирной группы способен протонироваться в кислых средах, причем катион будет взаимодействовать с ацидокомплексами металлов с образованием ионного ассоциата [6].

## ЭКСПЕРИМЕНТАЛЬНАЯ ЧАСТЬ

Изотерма растворимости тройной системы вода – оксифос Б – сульфат натрия получена изотермическим методом сечений при температуре 25 °C [7]. В качестве измеряемого физического свойства использован показатель преломления жидкой фазы, который определяли с помощью рефрактометра ИРФ-454Б. Границы фазовых переходов устанавливали по изломам на кривой зависимости показателя преломления от концентрации. Положение критической точки определено по правилу Алексеева. Фактически систему можно считать условно трехкомпонентной, поскольку оксифос Б представляет собой смесь гомологов и содержит технологические примеси.

Для исследования влияния неорганических кислот и щелочей на фазовое состояние системы использовали градуированные пробирки с притертymi пробками. В них вносили 2.4 мл 40 % раствора оксифоса Б, 6.5 мл 20 % раствора  $\text{Na}_2\text{SO}_4$ , соответствующее количество кислоты или щелочи. Доводили объем дистиллированной водой до 15 мл и встряхивали в течение 1 мин. После установления равновесия определяли соотношение объемов фаз и замеряли  $\text{pH}_{\text{равн}}$  водной фазы.

Распределение  $1 \cdot 10^{-4}$  моль/л ионов металлов изучали, помещая в делительные воронки по 1 мл 0.1 моль/л раствора соли элемента, по 2.4 мл 40 % раствора оксифоса Б, 6.5 мл 20 % раствора  $\text{Na}_2\text{SO}_4$ , соответствующее количество кислоты, доводили объем дистиллированной водой до 15 мл и встряхивали в течение 1 мин. Степень извлечения ионов металлов определяли комплексонометрически, по их остаточному содержанию в водной фазе, после расслоения фаз. Отсутствие влияния оксифоса Б на результаты комплексонометрического титрования предварительно доказывали методом добавок, определяя в среде рафината холостого опыта известное количество введенных ионов металлов. Распределение ионов таллия (III) изучали по их содержанию в водной фазе и в экстракте. Для этого экстракт количественно переносили в колбу для титрования, добавляли 50–70 мл дистиллированной воды, устанавливали необходимое значение  $\text{pH}$  и определяли количество извлеченного металла комплексонометрически [8]. Ванадий (V) определяли методом окислительно-восстановительного титрования [9]. Рений (VII) определяли по остаточному содержанию в водной фазе экстракционно-фотометрическим методом [10].

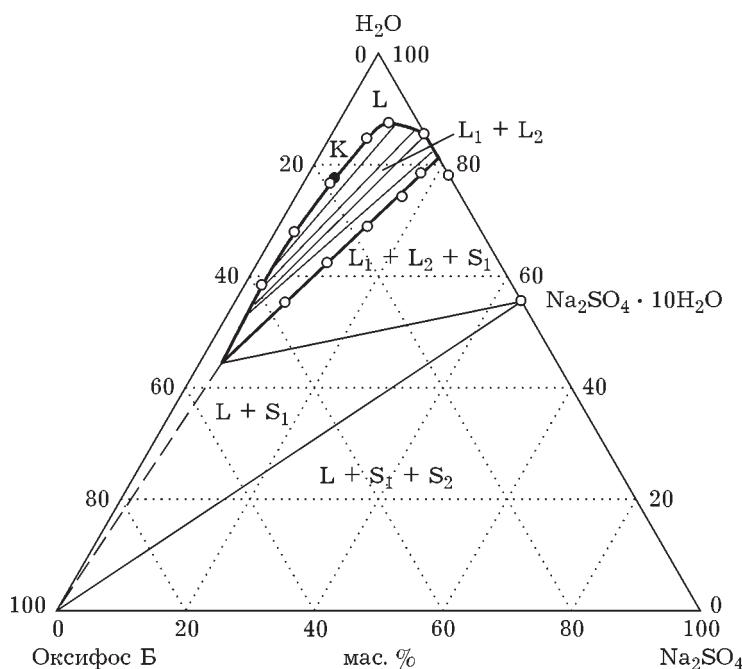


Рис. 1. Диаграмма растворимости системы вода – оксифос Б – сульфат натрия при 25 °C. Обозн. см. текст.