Б.Б. Туракулов, А.У. Эркаев, Ф.Б. Чавлиева, А.Н. Бобокулов, Б.Х. Кучаров (ТХТИ, г. Ташкент); Л.С. Ещенко (БГТУ, г. Минск)

## ТЕОРЕТИЧЕСКИЕ ОСНОВЫ И ТЕХНОЛОГИЯ ПОЛУЧЕНИЯ ГИДРОКСИДА КАЛИЯ НА ОСНОВЕ АНАЛИЗА ДИАГРАММЫ РАСТВОРИМОСТИ СИСТЕМЫ С2H5OH- KOH-H2O

Из литературных данных известно, что растворимость КОН в этиловом спирте при  $18\text{-}20^{\circ}\text{C}$  составляет 37г/100г. Это показывает, что гидроксид калия можно экстрагировать из сложных водных солевых систем, состоящих из  $\text{Ca}(\text{OH})_2$ ,  $\text{CaCO}_3$ ,  $\text{K}_2\text{CO}_3$ , поскольку их растворимость в растворах этилового спирта при 60-97  $^{0}\text{C}$  не превышает 0.03-0.05%.

Процесс растворения гидроксида калия в этиловом спирте протекает по обратимой реакции:

$$C_2H_5OH+KOH$$
  $C_2H_5OK+H_2O$ 

Простой калиевый эфир коричневого цвета является неустойчивым, который при нагревании в водном растворе разлагается с образованием исходных компонентов.

Анализ диаграммы растворимости системы С2Н5ОН- КОН-Н2О, являющейся физико — химической основой получения гидроксида калия, позвалим установить оптимальные технологические параметры процесса, обеспечивающие максимальный выход продукта. Установлено соотношение виды и спирта, при котором в жидкой фазе наблюдается максимальная растворимость гидроксида калия.

Определены реологические свойства и показатели светопреломления образующихся жидких фаз в зависимости от технологических параметров.

В наших исследованиях растворимость системы C2H5OH-KOH-H2O, являющейся физико — химической основой получения КОН, изучали в изотермических условиях в герметически закрытых фторопластовых реакторах при избытке твердофазного гидроксида калия в атмосфере газообразного азота.

На основании литературных и экспериментальных данных были построены политермы растворимости системы  $C_2H_5OH$ -KOH- $H_2O$  (рис.), которые показали образование двух слоев (нижний и верхний) при повышении содержания воды.

С повышением температуры содержание КОН в нижнем слое повышается до 31,2-63,0 %, а содержание спирта снижается до 0,9-9.8%.

Таблица – Влияние технологических параметров процесса экстракции на выход гидроксида калия

	No॒	Норма известко- вого молока, %	Температура конверсии, °C	Соотношение			Про- долж. кон- версии, мин	Соот- нощение пульпа: спирт	Про- долж. экстрак- ции, мин	Скорость фильтрации, кг/м²·ч		Влаж.	- Ar-	кон,	Выход
										Т/Ф	Ж/Ф	т/ф, %	Т:Ж	%	K <sub>2</sub> O, %
	1.	100	100	1,85	1,85	1	60	1:2	15	272,7	1263,2	9,62	1:4,95	32,6	55,8
	2.	110	100	2	2	1	60	1:2	15	272,9	1194,2	10,1	1:3,3	41,3	56,6
	3.	110	100	2	2	1	120	1:2	15	252,2	1214,5	9,91	1:5,6	40,6	58,8
	4.	110	100	2	2	1	180	1:2	15	267,7	1034,4	9,71	1:4,96	46,5	51,4
	5.	110	100	3	2	1	120	1:2	15	283	1751,4	9,57	1:6,95	33,8	54,0
	6.	110	100	2	2	1	120	1:1,5	15	328,5	1259,7	10,3	1:3,2	45,2	60,3
	7.	110	100	2	2	1	120	1:1	15	332,3	1092,6	9,94	1:2,6	49,1	62,5
	8.	110	70	2	2	1	120	1:1,5	15	355,8	1064,7	10	1:3,44	39,8	48,9
	9.	110	85	2	2	1	120	1:1,5	15	355,1	1151,9	9,98	1:3,4	42,5	53,3
	10.	110	100	2	2	1	120	1:1,5	5	374,2	1093,7	9,5	1:3,33	38,4	50,5
	11.	110	100	2	2	1	120	1:1,5	45	377	1127	9,2	1:3,4	39,2	55,7

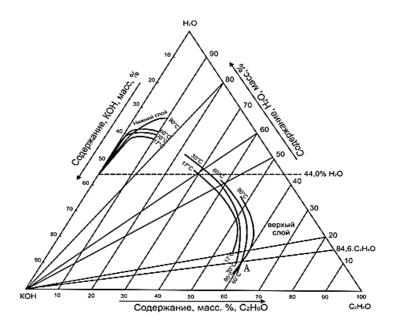


Рисунок – Политерма системы С2Н5ОН-КОН-Н2О

Содержание гидроксида калия и этилового спирта в нижнем слое колеблется в интервалах 31,20-63,55 и 0,90-10,13%, соответственно. В верхнем слое эти показатели составили 18,50-31,08 и 21,60-60,50% соответственно.

Температура влияет на состав верхнего слоя по-другому, чем в нижнем слое, с повышением которой содержание КОН и этилового спирта увеличивается до 35,08 и 60,40% соответственно при  $90^{0}$ С, тогда как при  $17^{0}$ С до 30,0 и 45,60%. Необходимо отметить, что при повышении концентрации используемого водного раствора этилового спирта более 80% влияние температуры нивелируется. Кривые изотермы растворимости при температурах60 и  $80^{\circ}$ С пересекаются в фигуративной точке A, при концентрации спирта  $89^{0}$ С.

Таким образом, установлено, что при соотношения  $H_2O$ :спирт=20-1:80-99 в жидкой фазе наблюдается максимальная растворимость гидроксида калия в интервалах температуры 60-80°C, при которой жидкая фаза после отделения твердой фазы объединяется с чистым гидроксидам калия после ректификации этилового спирта.

## ЛИТЕРАТУРА

- 1. Туракулов Б.Б., Кучаров Б.Х., Эркаев А.У., Тоиров З.К., Реймов А.М. Усовершенствование производства гидроксида калия известковым способом // UNIVERSUM: Технические науки. -2017. -№ 10(43).
- 2. Патент RU 2064432 C 01 D 1/04. Способ получения чистого гидроксида калия / Канель М.З., Коноплев Е.В., Шестеркин И.А. и др. Заявл. 02.09. 1992; опубл. 27.07.1996.