#### На правах рукописи

Joseph 3

#### ЖУМАЕВ МАЪРУФЖОН ТАГОЙМУРОТОВИЧ

## ФАЗОВЫЕ РАВНОВЕСИЯ И РАСТВОРИМОСТЬ В СИСТЕМЕ Na,Ca//SO<sub>4</sub>,CO<sub>3</sub>,HCO<sub>3</sub>-H<sub>2</sub>O ПРИ 0 И 25 °C

02.00.01 - неорганическая химия

ΑΒΤΟΡΕΦΕΡΑΤ

диссертации на соискание ученой степени кандидата химических наук

Работа выполнена на кафедре «Общая и неорганическая химия» Таджикского государственного педагогического университета им. С. Айни

Научный руководитель: Солиев Лутфулло

заслуженный деятель науки и техники РТ, доктор химических наук, профессор

Официальные оппоненты: Рахимова Мубоширхон,

доктор химических наук, профессор кафедры физической и коллоидной химии Таджикского национального университета

Сабуров Мухиддин Икромович,

кандидат химических наук, доцент кафедры общей химии и методика её преподавания Худжандского университета им. академика

Б. Гафурова

Ведущая организация: Кафедра общей и неорганической химии

Таджикского технического университета

им. академика М. Осими

Защита диссертации состоится «29» марта 2017 г. в  $13^{00}$  часов на заседании диссертационного совета Д 0.47.003.02 при Институте химии им. В.И. Никитина АН Республики Таджикистан по адресу: 734063, г. Душанбе, ул. Айни, 299/2. E-mail: gulchera@list.ru

С диссертацией можно ознакомиться в библиотеке Института химии В.И. Никитина Академии наук Республики Таджикистан и на сайте Института химии им. В.И.Никитина АН Республики Таджикистан www/chemistry.tj

Автореферат разослан «	<u> </u>	2017 г.
------------------------	----------	---------

Учений секретарь диссертационного совета, доктор химических наук, профессор

в. Абрегаев Абулхаев В.Д.

#### ОБЩАЯ ХАРАКТЕРИСТИКА РАБОТЫ

Актуальность работы. Многокомпонентные системы лежат в основе многих природных и технических объектов, являющихся предметом исследования химии, петрологии, минералогии, металлургии и других наук. Известным приёмом исследования многокомпонентных химических систем является физико-химический анализ, который позволяет устанавливать взаимодействие между их составными частями (компонентами) с последующим построением их диаграмм состояния.

Изучение сложных водно-солевых систем является одной из актуальных задач неорганической химии. Оно необходимо для установления закономерностей состояния фазовых равновесий и растворимости в них, которые определяют оптимальные условия переработки полиминерального природного и сложного технического сырья.

Данная диссертационная работа, кроме научно-теоретического значения полученных результатов, имеет большое прикладное значение. Они необходимы для разработки оптимальных условий переработки природного и технического сырья, содержащего сульфаты, карбонаты, гидрокарбонаты, фториды натрия и кальция, в том числе жидких отходов производства алюминия.

Диссертационная работа выполнена согласно плану НИР см. об «Определение фазовых равновесий в многокомпонентной системе из сульфатов, карбонатов, гидрокарбонатов, фторидов натрия и кальция» (№ ГР 0114ТJ00343).

<u>**Целью данной работы</u>** является определение возможных фазовых равновесий в пятикомпонентной системе  $Na,Ca/SO_4,CO_3,HCO_3-H_2O$ , составляющих её четырёхкомпонентных систем при 0 и 25 °C, построение их замкнутых фазовых диаграмм методом трансляции и изучение растворимости в их нонвариантных точках.</u>

Для достижения поставленной цели были решены следующие задачи:

- определено состояние изученности исследуемой пятикомпонентной и составляющих её четырёх- и трёхкомпонентных систем;
- на основании данных о фазовых равновесиях в трёх- и четырёхкомпонентных системах, с использованием метода трансляции, определены фазовые равновесия в составляющих четырёх и пятикомпонентных системах с последующим построением их диаграмм фазовых равновесий;
- построенные диаграммы фрагментированы по областям кристаллизации отдельных фаз (для четырехкомпонентных систем) и совместной кристаллизации двух фаз (для пятикомпонентной системы);
- по результатам экспериментального определения растворимости построены диаграммы исследованных четырёхкомпонентных систем.

#### Научная новизна:

- с использованием метода трансляции определены возможные фазовые равновесия в пятикомпонентной системе  $Na,Ca//SO_4,CO_3,HCO_3-H_2O$ , составляющих её четырёхкомпонентных системах:  $Na_2SO_4-Na_2CO_3-NaHCO_3-H_2O$ ;  $CaSO_4-CaCO_3-Ca(HCO_3)_2-H_2O$ ;  $Na,Ca//SO_4,CO_3-H_2O$ ;  $Na,Ca//SO_4,HCO_3-H_2O$  и  $Na,Ca//CO_3,HCO_3-H_2O$  при O и O и O о O с последующим построением их замкнутых фазовых диаграмм;
- -построенные диаграммы фазовых равновесий фрагментированы по областям кристаллизации отдельных равновесных фаз (для четырехкомпонентного уровня) и совместной кристаллизации двух фаз (для пятикомпонентного уровня);
- изучена растворимость в системах  $Na,Ca//SO_4,CO_3-H_2O$  при 0 и  $25^{\circ}C$ ;  $CaSO_4-CaCO_3-Ca(HCO_3)_2-H_2O$  при 0 и  $25^{\circ}C$ ;  $Na_2SO_4-Na_2CO_3-NaHCO_3-H_2O$  при  $25^{\circ}C$  и на основании полученных данных впервые построены их диаграммы.

#### Практическая значимость работы:

- обнаруженные с использованием метода трансляции фазовые равновесия могут служить справочным материалом;
- установленные закономерности фазовых равновесий могут быть научной основой для разработки оптимальных условий переработки природного полиминерального и технически сложного сырья (отходов производства), содержащих сульфаты, карбонаты, гидрокарбонаты натрия и кальция.

#### Выносимые на защиту основные положения диссертационной работы:

- результаты определения фазовых равновесий в четырехкомпонентных системах  $Na_2SO_4$ - $Na_2CO_3$ - $NaHCO_3$ - $H_2O$ ;  $CaSO_4$ - $CaCO_3$ - $Ca(HCO_3)_2$ - $H_2O$ ;  $Na,Ca//SO_4,CO_3$ - $H_2O$ ;  $Na,Ca//SO_4,HCO_3$ - $H_2O$  и  $Na,Ca//CO_3,HCO_3$ - $H_2O$  при 0 и 25 °C методом трансляции, а также строения их диаграммы;
- результаты определения фазовых равновесий в пятикомпонентной системе  $Na,Ca//SO_4,CO_3,HCO_3-H_2O$  при 0 и 25  $^{\circ}C$ ;методом трансляции, а также строения её диаграммы;
- результаты изучения растворимости в четырехкомпонентных системах: Na,Ca//SO<sub>4</sub>,CO<sub>3</sub>–H<sub>2</sub>O при 0 и 25°C; CaSO<sub>4</sub>–CaCO<sub>3</sub>–Ca(HCO<sub>3</sub>)<sub>2</sub>–H<sub>2</sub>O при 0 и 25°C; Na<sub>2</sub>SO<sub>4</sub>-Na<sub>2</sub>CO<sub>3</sub>-NaHCO<sub>3</sub>-H<sub>2</sub>O при 25°C, а также строения их диаграммы.

Апробация работы. Основное содержание диссертационной работы докладывалось ежегодных научно-теоретические конференции профессорско преподавательского состава Таджикского государственного педагогического Университета им. С. Айни (Душанбе, - 2009-2016); конференции посвященной «Году образования и технических знаний» (Душанбе, 2010), Республиканской конференции «Новые теоретические и прикладные исследования по химии в Республики (Душанбе, 2010). Республиканской Талжикистан» научно практической конференции «Перспективы исследований развития области координационных соединений», (Душанбе, 2011); Республиканской конференции посвященной 60 – летию Академии наук республики Таджикистан (Душанбе, 2011); Республиканской научно практической конференции «Вклад биологии и химии в обеспечение продовольственной безопасности и развитие инновационных технологий в Таджикистане» посвященной 80 – летию ХГУ им. академика Б. Faфурова и 80 – летию факультета биологии и химии. (Худжанд, 2012.); Международной конференции термодинамика и кинетика». (Донецк, 2012); Республиканской «Химическая конференции «Комплексообразование растворах» (Душанбе, научно-методической конференции «Современные Республиканской естественно-математических наук и методическая подготовка учителей» (Душанбе, 2013); Республиканской научной конференции «Химия, технология и экология воды», посвящённая году «Сотрудничество по водной проблеме» и 55-летию кафедры «Общая и неорганическая химия» (Душанбе, 2013); VI Международной конференции «Современные проблемы физической химии» (Донецк, 2013); Международной конференции «Экологобезопасные и ресурсосберегающие технологии и материалы» (Улан – Уде, 2014); Международной конференции «Теплофизические исследования и измерения при контроле качества веществ, материалов и изделия» (Душанбе, 2014); Научной конференции «Актуальные проблемы современной науки» (Душанбе, 2015); Международной научно-практической конференции, посвященной персидского-таджикского учённого-энциклопедиста, врача, алхимика и философа Абу Бакра Мухаммада ибни Закария Рази, (Душанбе, 2015); Международной конференции «Экологобезопасные и ресурсосберегающие технологии и материалы» (Улан – Уде, 2015); VI Международной научно-практической конференции «Современные

тенденции развития науки и технологии» (Белгород, 30 сентября 2015); XII Нумановских чтениях «Состояние и перспективы развития органической химии в Республике Таджикистан» (Душанбе, 2015); Международной научно-практической конференции «Научные исследования и разработки в эпоху глобализации» (Киров, 2016); II Всероссийской молодёжной конференции — школы с международным участием. «Достижения химии в агропромышленном комплекс» (Уфа, 2016); XI Международного Курнаковском совещании по физико-химическому анализу в рамках XX Менделеевского съезда по общей и прикладной химии (Россия, Воронеж, 2016); Международной конференции «Термический анализ и калориметрии (RTAC) (Россия, Санкт-Петербург, 2016).

<u>Публикации.</u> По материалам диссертационной работы опубликовано <u>39</u> работ в т.ч. <u>22</u> статьи в журналах, рекомендованных ВАК РФ и <u>17</u> тезисов докладов.

**Личный вклад автора.** Личный вклад автора состоит в анализе литературных данных, планировании И проведении теоретических И экспериментальных исследований, обобщений обработке, анализе полученных результатов, И формулировании выводов, подготовке и публикации научных статей.

<u>Объём и структура диссертационной работы.</u> Диссертация представляет собой рукопись, изложенную на 136 страницах компьютерного набора, состоит из введения, 4-х глав и выводов, содержит 45 рисунков и 39 таблиц, список цитируемой литературы включает 102 наименования.

#### ОСНОВНОЕ СОДЕРЖАНИЕ РАБОТЫ

Во введении обоснованы актуальность темы, цели и задачи исследования, раскрыто основное содержание диссертационной работы.

В первой главе рассмотрены основные методы исследования многокомпонентных систем, состояние изученности пятикомпонентной системы  $Na,Ca/SO_4,CO_3,HCO_3-H_2O$ , составляющих её четырёх- и трехкомпонентных систем.

Во второй главе приведены результаты исследования пятикомпонентной системы  $Na,Ca//SO_4,CO_3,HCO_3-H_2O$ , составляющих её четырёхкомпонентных систем методом трансляции при 0 °C.

В третьей главе приведены результаты исследования пятикомпонентной системы  $Na, Ca//SO_4, CO_3, HCO_3 - H_2O$ , составляющих её четырёхкомпонентных систем методом трансляции при 25 °C.

Четвёртая глава посвящена экспериментальному изучению растворимости в нонвариантных точках четырехкомпонентных систем: Na,Ca//SO<sub>4</sub>,CO<sub>3</sub>–H<sub>2</sub>O при 0 и 25  $^{\circ}$ C, в системе CaSO<sub>4</sub>–CaCO<sub>3</sub>–Ca(HCO<sub>3</sub>)<sub>2</sub>–H<sub>2</sub>O при 0 и 25  $^{\circ}$ C, Na<sub>2</sub>SO<sub>4</sub>-Na<sub>2</sub>CO<sub>3</sub>-NaHCO<sub>3</sub>-H<sub>2</sub>O при 25  $^{\circ}$ C.

Диссертационная работа завершается общими выводами и списком цитированной литературы. Приняты следующие условные обозначения: Мб -мирабилит  $Na_2SO_4\cdot 10H_2O$ ;  $Ca\Gamma$  - кальций гидрокарбонат  $Ca(HCO_3)_2$ ;  $\Gamma \delta$  - глауберит  $Na_2SO_4\cdot CaSO_4$ ;  $\Gamma \pi$  - гипс  $CaSO_4\cdot 2H_2O$ ; Hx - нахколит  $NaHCO_3$ ; Tp - трона  $NaHCO_3\cdot Na_2CO_3\cdot 2H_2O$ ;  $\Gamma \pi$  - гейлюссит  $Na_2CO_3\cdot CaCO_3\cdot 5H_2O$ ; Cu - калцит  $CaCO_3$ ;  $C\cdot 10$  -  $Na_2CO_3\cdot 10H_2O$ .

#### 1. Методы исследования многокомпонентных систем

Закономерности фазовых равновесий в химических системах являются теоретической основой всех технологических процессов, связанных с переработкой природного и технического сырья. Основным методом изучения химических систем является физико-химический анализ, позволяющий устанавливать взаимодействие между их составными частями (компонентами) с последующим построением

соответствующих диаграмм состояния (растворимости, плавкости) или диаграмм фазовых равновесий (фазовых комплексов). Системы, содержащие до четырёх компонентов, изображаются геометрическими фигурами в пространстве трёх измерений, то есть фигурами реального пространства. При увеличении числа компонентов более четырёх для изображения системы фигуры трехмерного реального пространства не приемлемы.

Следует отметить, что с увеличением числа компонентов растёт также и число геометрических образов: нонвариантных точек, моновариантных кривых, дивариантных полей. Изобилие геометрических образов в системе приводит к уменьшению различия в составе равновесной жидкой фазы, что усложняет их экспериментальное определение. Увеличение числа компонентов в химических системах, также, усложняет их диаграммы и становится невозможным и изображение в области всего состава системы на одном чертёже.

В методологии физико-химического анализа многокомпонентных систем (триангуляции, сингулярных звёзд, фазовых единичных блоков, минимизации термодинамического потенциала, графоаналитических и др.) существует ряд основных направлений. Однако, все они имеют ограничения в своём применении, связанные с размерностью геометрических фигур реального пространства, образования новых фаз, наличии математического аппарата ДЛЯ термодинамических расчётов и т. д. Вместе с тем, в связи с введением в теорию и практику физико-химического анализа принципа совместимости, появились новые возможности исследования фазовых равновесий в многокомпонентных системах.

Согласно принципу совместимости при построении диаграмм фазовых равновесий (фазовых комплексов) имеет место совмещение элементов строения п и (n+1) компонентных систем в одной диаграмме. Исходя из принципа совместимости и свойств геометрических образов n-компонентных систем, увеличивать свою размерность при переходе в (n+1) компонентную, разработан широко известный и апробированный метод прогнозирования фазовых равновесий в многокомпонентных системах - метод трансляции. Согласно этому методу геометрические образы п компонентных систем, транслируясь на уровень (n+1) компонентного состава, трансформируются и, согласно законам топологии, с соблюдением правила фаз Гиббса, взаимно пересекаясь, образуют элементы строения системы на этом уровне компонентности.

Нами для исследования фазовых равновесий в пятикомпонентной системе  $Na,Ca/SO_4,CO_3,HCO_3-H_2O$  и составляющих её четырёхкомпонентных систем использован метод трансляции.

### 2. Пятикомпонентная система Na,Ca//SO<sub>4</sub>,CO<sub>3</sub>,HCO<sub>3</sub>-H<sub>2</sub>O и состояние её изученности при 0 и 25 °C

Исследуемая пятикомпонентная система включает следующие четырехкомпонентные:  $Na_2SO_4$ - $Na_2CO_3$ - $NaHCO_3$ - $H_2O$ ;  $CaSO_4$ - $CaCO_3$ - $Ca(HCO_3)_2$ - $H_2O$ ;  $Na,Ca//SO_4,CO_3$ - $H_2O$ ;  $Na,Ca//SO_4,HCO_3$ - $H_2O$  и  $Na,Ca//CO_3,HCO_3$ - $H_2O$  и трёхкомпонентные:  $Na_2SO_4$ - $CaSO_4$ - $H_2O$ ;  $Na_2SO_4$ - $Na_2CO_3$ - $H_2O$ ;  $Na_2CO_3$ - $H_2O$ ;  $Na_2CO_3$ - $H_2O$ ;  $CaSO_4$ - $CaCO_3$ - $H_2O$ ;  $Na_2SO_4$ - $NaHCO_3$ - $H_2O$ ;  $Na_2CO_3$ - $NaHCO_3$ - $H_2O$ ;  $CaSO_4$ - $Ca(HCO_3)_2$ - $H_2O$ ;  $CaCO_3$ - $Ca(HCO_3)_2$ - $Ca(HCO_3)_2$ - $Ca(HCO_3)_2$ - $Ca(HCO_3)_2$ - $Ca(HCO_3)_2$ - $Ca(HCO_3)_2$ - $Ca(HCO_3)_3$ - $Ca(HCO_3)_2$ - $Ca(HCO_3)_3$ 

Как показывают литературные данные, пятикомпонентная система  $Na,Ca/SO_4,CO_3,HCO_3-H_2O$  не исследована вообще. Из пяти четырёхкомпонентных систем исследована только одна:  $Na_2SO_4-Na_2CO_3-NaF-H_2O$  при 0 и 25 °C методом растворимости. Однако для них не построены диаграммы растворимости и фазовых равновесий (фазовые комплексы).

Из трёхкомпонентных систем достаточно хорошо исследованы при 0 и 25 °C следующие системы:  $Na_2SO_4$ - $CaSO_4$ - $H_2O$ ,  $Na_2SO_4$ - $NaHCO_3$ - $H_2O$ ,  $Na_2CO_3$ - $NaHCO_3$ - $H_2O$ ,  $CaSO_4$ - $CaCO_3$ - $H_2O$ ,  $Na_2CO_3$ - $CaCO_3$ - $H_2O$ . Трёхкомпонентные системы  $CaSO_4$ - $Ca(HCO_3)_2$ - $H_2O$ ,  $CaCO_3$ - $Ca(HCO_3)_2$ - $H_2O$ ,  $NaHCO_3$ - $Ca(HCO_3)_2$ - $H_2O$  и  $Na_2SO_4$ - $CaCO_3$ - $H_2O$  не исследованы вообще. Для этих трех не исследованных систем строение принято нами как простое эвтоническое. Сведения о состоянии изученности пятикомпонентной системы  $Na_3Ca//SO_4$ , $CO_3$ , $HCO_3$ - $H_2O$ , составляющих её четырёх- и трёхкомпонентных систем представлены в таблице 1.

Таблица 1 Состояние изученности пятикомпонентной системы Na,Ca//SO<sub>4</sub>,CO<sub>3</sub>,HCO<sub>3</sub>-H<sub>2</sub>O и составляющих её четырёх- и трехкомпонентных систем при 0 и 25  $^{\circ}$ C

$N_{\overline{0}}$	Системы	Компонентность	Изотерма, <sup>0</sup> С	
$\Pi/\Pi$			0	25
1.	Na,Ca//SO <sub>4</sub> ,CO <sub>3</sub> ,HCO <sub>3</sub> -H <sub>2</sub> O	5	-	-
2.	Na <sub>2</sub> SO <sub>4</sub> -Na <sub>2</sub> CO <sub>3</sub> -NaHCO <sub>3</sub> -H <sub>2</sub> O	4	-	-
3.	CaSO <sub>4</sub> -CaCO <sub>3</sub> -Ca(HCO <sub>3</sub> ) <sub>2</sub> -H <sub>2</sub> O	4	-	-
4.	Na,Ca//SO <sub>4</sub> ,CO <sub>3</sub> -H <sub>2</sub> O	4	-	-
5.	Na,Ca//SO <sub>4</sub> ,HCO <sub>3</sub> -H <sub>2</sub> O	4	-	-
6.	Na,Ca//CO <sub>3</sub> ,HCO <sub>3</sub> -H <sub>2</sub> O	4	-	-
7.	Na <sub>2</sub> SO <sub>4</sub> -CaSO <sub>4</sub> -H <sub>2</sub> O	3	+	+
8.	Na <sub>2</sub> CO <sub>3</sub> -CaCO <sub>3</sub> -H <sub>2</sub> O	3	+	+
9.	Na <sub>2</sub> SO <sub>4</sub> -Na <sub>2</sub> CO <sub>3</sub> -H <sub>2</sub> O	3	-	-
10.	CaSO <sub>4</sub> -CaCO <sub>3</sub> -H <sub>2</sub> O	3	+	+
11.	Na <sub>2</sub> SO <sub>4</sub> -NaHCO <sub>3</sub> -H <sub>2</sub> O	3	+	+
12.	Na <sub>2</sub> CO <sub>3</sub> -NaHCO <sub>3</sub> -H <sub>2</sub> O	3	+	+
13.	CaSO <sub>4</sub> –Ca(HCO <sub>3</sub> ) <sub>2</sub> -H <sub>2</sub> O	3	-	-
14.	CaCO <sub>3</sub> -Ca(HCO <sub>3</sub> ) <sub>2</sub> -H <sub>2</sub> O	3	-	-
15.	NaHCO <sub>3</sub> -Ca(HCO <sub>3</sub> ) <sub>2</sub> -H <sub>2</sub> O	3	-	-

# Равновесные твёрдые фазы геометрических образов пятикомпонентной системы Na,Ca//SO<sub>4</sub>,CO<sub>3</sub>,HCO<sub>3</sub>-H<sub>2</sub>O и её четырёхкомпонентных систем при 0 $^{\circ}$ C, установленных методом трансляции

**Четырехкомпонентная система**  $Na_2SO_4-Na_2CO_3-NaHCO_3-H_2O$  включает трехкомпонентные системы:  $Na_2SO_4-Na_2CO_3-H_2O$ ;  $Na_2SO_4-NaHCO_3-H_2O$  и  $Na_2CO_3-NaHCO_3-H_2O$ , для которых при  $0^{\circ}C$  характерно по одной нонвариантной точке с равновесными твёрдыми фазами  $M6+C\cdot 10$ , M6+Hx и  $C\cdot 10+Hx$ . Сочетание (трансляция) этих нонвариантных точек на уровень четырёхкомпонентного состава даёт одну четверную нонвариантную точку ( $E_1^4$ ) с равновесными твёрдыми фазами  $M6+C\cdot 10+Hx$ , где E — нонвариантная точка, нижний индекс — порядковой номер точки, верхний индекс — компонентность системы.

**Четырехкомпонентная система**   $CaSO_4$ - $CaCO_3$ - $Ca(HCO_3)_2$ - $H_2O$  включает трехкомпонентные системы:  $CaSO_4$ - $CaCO_3$ - $H_2O$ ;  $CaSO_4$ - $Ca(HCO_3)_2$ - $H_2O$ ; и  $CaCO_3$ - $Ca(HCO_3)_2$ - $H_2O$ , для которых при 0 °C характерно по одной нонвариантной точке с равновесными твёрдыми фазами  $\Gamma$ п+ $Ca\Gamma$ ; Cц+ $Ca\Gamma$  и  $\Gamma$ п+Cц. Трансляция этих

нонвариантных точек на уровень четырёхкомпонентного состава даёт одну четверную нонвариантную точку ( $E_2^4$ ) с равновесными твёрдыми фазами  $\Gamma$ п+Сц+Са $\Gamma$ .

**Четырехкомпонентная система Na,Ca//SO4,HCO3–H2O** включает трехкомпонентные системы: Na<sub>2</sub>SO<sub>4</sub>–CaSO<sub>4</sub>–H<sub>2</sub>O; NaHCO<sub>3</sub>-Ca(HCO<sub>3</sub>)<sub>2</sub>–H<sub>2</sub>O; Na<sub>2</sub>SO<sub>4</sub>-NaHCO<sub>3</sub>–H<sub>2</sub>O; CaSO<sub>4</sub>-Ca(HCO<sub>3</sub>)<sub>2</sub>–H<sub>2</sub>O. Для них при 0°C характерны по одной нонвариантной точке. При трансляции на уровень четырёхкомпонентного состава они дают две четверные нонвариантные точки с равновесными твёрдыми фазами:  $E_3^4 = M\delta + Hx + \Gamma \pi$  и  $E_4^4 = Ca\Gamma + Hx + \Gamma \pi$ .

**Четырехкомпонентная** система Na,Ca//SO<sub>4</sub>,CO<sub>3</sub>–H<sub>2</sub>O включает трехкомпонентные системы: Na<sub>2</sub>CO<sub>3</sub>-CaCO<sub>3</sub>–H<sub>2</sub>O; Na<sub>2</sub>SO<sub>4</sub>–CaSO<sub>4</sub>–H<sub>2</sub>O; Na<sub>2</sub>SO<sub>4</sub>-Na<sub>2</sub>CO<sub>3</sub>–H<sub>2</sub>O; CaSO<sub>4</sub>-CaCO<sub>3</sub>–H<sub>2</sub>O. Для первой системы характерны две нонвариантные точки, а для трех остальных – по одной нонвариантной точке. При трансляции на уровень четырёхкомпонентного состава эти тройные нонвариантные точки дают следующие четверные нонвариантные точки с равновесными твёрдыми фазами:  $E_5^4 = M\delta + \Gamma_1 + C \cdot 10$ ;  $E_6^4 = \Gamma_1 + C \cdot 10$ ;  $E_6^4 = \Gamma_1 + C \cdot 10$ ;  $E_6^4 = \Gamma_1 + C \cdot 10$ ;  $E_7^4 = \Gamma_1 + C \cdot 10$ .

Четырёхкомпонентная Na,Ca//CO<sub>3</sub>,HCO<sub>3</sub>-H<sub>2</sub>O трехкомпонентные системы: Na<sub>2</sub>CO<sub>3</sub>-NaHCO<sub>3</sub>-H<sub>2</sub>O; Na<sub>2</sub>CO<sub>3</sub>-CaCO<sub>3</sub>-H<sub>2</sub>O; NaHCO<sub>3</sub>- $Ca(HCO_3)_2-H_2O$  и  $CaCO_3-Ca(HCO_3)_2-H_2O$ , для которых при 0 °C характерна одной нонвариантная точка с равновесными твёрдыми фазами С·10+Нх, Для второй системы характерны две нонвариантным точки с равновесным твёрдыми фазам С·10+Гл и Гл+Сц.Для двух остальных систем по одной нонвариантной точки с равновесными Трансляция твёрдыми фазами Нх+СаГ И СаГ+Сц, соответственно. нонвариантных точек на уровень четырёхкомпонентного состава даёт три четверные нонвариантные точки  $(E_8^4, E_9^4$  и  $E_{10}^4)$  с равновесными твёрдыми фазами:  $E_8^4$  =  $C\cdot 10+Hx+\Gamma \pi$ ,  $E_9^4=\Gamma \pi+Ca\Gamma+C$ ц и  $E_{10}^4=\Gamma \pi+Ca\Gamma+Hx$ .

Обнаруженные методом трансляции нонвариантные точки уровня четырёхкомпонентного состава пятикомпонентной системы Na,Ca//SO<sub>4</sub>,CO<sub>3</sub>,HCO<sub>3</sub>-H<sub>2</sub>O при 0 °C приведены в таблице 2.

Таблица 2 Четверные нонвариантные точки системы Na,Ca//SO<sub>4</sub>,CO<sub>3</sub>,HCO<sub>3</sub>-H<sub>2</sub>O при 0 °C, найденные методом трансляции

Система	Нонвариантная	Равновесные
	точка	твёрдые фазы
Na <sub>2</sub> SO <sub>4</sub> -Na <sub>2</sub> CO <sub>3</sub> -NaHCO <sub>3</sub> -H <sub>2</sub> O	E 4	M6 + C·10 + Hx
CaSO <sub>4</sub> -CaCO <sub>3</sub> -Ca(HCO <sub>3</sub> ) <sub>2</sub> - H <sub>2</sub> O	E <sup>4</sup> <sub>2</sub>	$\Gamma$ п + $C$ а $\Gamma$ + $C$ ц
	$E_3^4$	$M6 + Hx + \Gamma\Pi$
Na,Ca//SO <sub>4</sub> ,HCO <sub>3</sub> -H <sub>2</sub> O	E 4 4	$Hx + \Gamma \pi + Ca\Gamma$
	E 4	С·10 + Мб + Гл
Na,Ca//SO <sub>4</sub> ,CO <sub>3</sub> -H <sub>2</sub> O	E 4 6	$C$ ц + $\Gamma$ п + $\Gamma$ л
	ů.	$M$ б + $\Gamma$ л + $\Gamma$ п
	E 4	
	E 4 8	С·10 +Гл + Нх
Na,Ca//CO <sub>3</sub> ,HCO <sub>3</sub> -H <sub>2</sub> O	$E_9^4$	$\Gamma$ л + $C$ ц + $C$ а $\Gamma$
	,	$\Gamma_{\Pi} + Hx + Ca\Gamma$
	E <sub>10</sub> <sup>4</sup>	

На основании представленных в таблице данных построена диаграмма фазовых равновесий системы  $Na,Ca//SO_4,CO_3,HCO_3-H_2O$  при  $0^{\circ}C$  на уровне четырёхкомпонентного состава. На рисунке 1a солевая часть построенной диаграммы представлена в виде «развёртки» призмы, а 16 - её схематический вид после объединения идентичных полей кристаллизации равновесных твёрдых фаз.

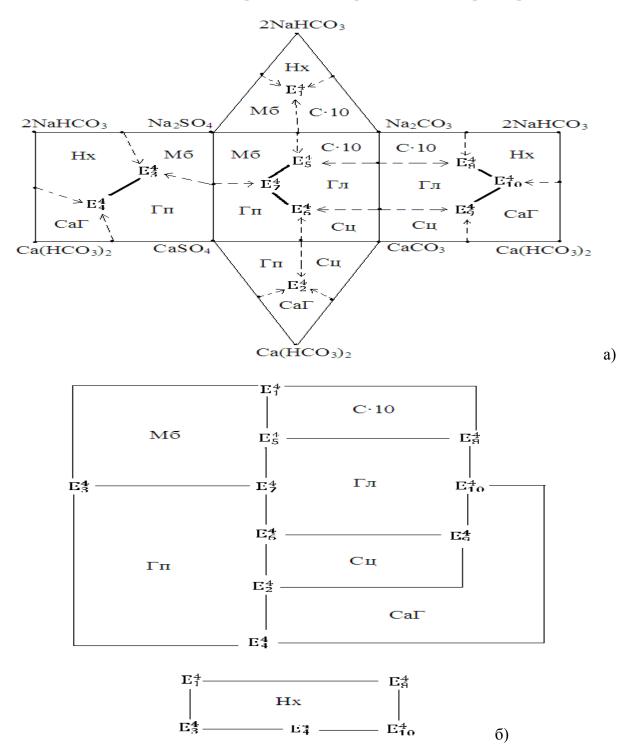


Рисунок 1. Диаграмма фазовых равновесий системы Na,Ca//SO<sub>4</sub>,CO<sub>3</sub>,HCO<sub>3</sub>- $\rm H_2O$  при 0 °C на уровне четырёхкомпонентного состава: а) в виде «развёртки» призмы, б) схематически.

Диаграмма (рис.1б) в дальнейшем может служить основой (матрицей) для нанесения на неё элементов строения исследуемой системы на уровне

пятикомпонентного состава. Как видно из рисунка 1, для системы  $Na, Ca//SO_4, CO_3, F-H_2O$  при 0 °C на уровне четырёхкомпонентного состава характерно наличие семи дивариантных полей (поля кристаллизации индивидуальных твёрдых фаз), восемнадцати моновариантных кривых (кривые совместной кристаллизации двух фаз) и десяти нонвариантных точек (точки совместной кристаллизации трех фаз).

**Пятикомпонентная система Na,Ca//SO<sub>4</sub>,CO<sub>3</sub>,HCO<sub>3</sub>–H<sub>2</sub>O.** Для прогнозирования фазовых равновесий в указанной пятикомпонентной системе при 0  $^{\circ}$ C методом трансляции использованы данные о фазовых равновесиях в нонвариантных точках четырёхкомпонентных систем (табл.2.). При трансляции нонвариантных точек четырёхкомпонентных систем на уровень пятикомпонентного состава образуются следующие пятерные нонвариантные точки с равновесными твёрдыми фазами:

$$\begin{split} E_1^4 &+ E_5^4 &+ E_8^4 &------ \\ E_2^5 &= Hx + M\delta + C \cdot 10 + \Gamma \pi; \\ E_3^4 &+ E_7^4 &------ \\ E_2^5 &= Hx + M\delta + \Gamma \pi + \Gamma \pi; \\ E_4^4 &+ E_{10}^4 &------ \\ E_3^5 &= Hx + Ca\Gamma + \Gamma \pi + \Gamma \pi; \\ E_2^4 &+ E_6^4 + E_9^4 &----- \\ E_3^5 &= \Gamma \pi + C \pi + C \pi + C \pi + C \pi. \end{split}$$

По полученным данным построена схематическая диаграмма фазовых равновесий пятикомпонентной системы  $Na, Ca//SO_4, CO_3, HCO_3 - H_2O$  при  $0^{\circ}C$ , (рис.2.), на которой тонкие сплошные линии обозначают моновариантные кривые уровня четырёхкомпонентного состава и характерные им равновесные твёрдые фазы (рис.1.). Пунктирные линии обозначают моновариантные кривые, образованные при трансляции соответствующих нонвариантных точек уровня четырёхкомпонентного состава и характеризующий их фазовый состав осадков, который идентичен фазовому составу этих нонвариантных точек (табл.2.). Толстые сплошные линии обозначают моновариантные кривые, проходящие между пятерными нонвариантными точками, и характеризуются следующими равновесными твёрдыми фазами:

$$E_{1}^{5} = Hx + M6 + \Gamma\pi;$$

$$E_{2}^{5} = \Gamma\pi + Hx + \Gamma\pi;$$

$$E_{3}^{5} = Ca\Gamma + \Gamma\pi + \Gamma\pi.$$

$$E_{4}^{5} = Ca\Gamma + \Gamma\pi + \Gamma\pi.$$

$$E_{4}^{5} = E_{4}^{5} = E_{4}^{5}$$

$$E_{5}^{5} = E_{5}^{5} = E_{5}^{5}$$

$$E_{5}^{5} = E_{5}^{5} = E_{5}^{5} = E_{5}^{5}$$

$$E_{5}^{5} = E_{5}^{5} = E_{5}^{5}$$

Рисунок 2. Схематическая диаграмма фазовых равновесий системы  $Na,Ca//SO_4,CO_3,HCO_3-H_2O$  при  $0^{\circ}C$  на уровне пятикомпонентного состава, построенная методом трансляции.

# Равновесные твёрдые фазы геометрических образов пятикомпонентной системы Na,Ca//SO<sub>4</sub>,CO<sub>3</sub>,HCO<sub>3</sub>-H<sub>2</sub>O и её четырёхкомпонентных систем при 25 °C, установленных методом трансляции

Na<sub>2</sub>SO<sub>4</sub>-Na<sub>2</sub>CO<sub>3</sub>-NaHCO<sub>3</sub>-H<sub>2</sub>O Четырёхкомпонентная система трёхкомпонентные системы: Na<sub>2</sub>SO<sub>4</sub>-NaHCO<sub>3</sub>-H<sub>2</sub>O; Na<sub>2</sub>CO<sub>3</sub>-NaHCO<sub>3</sub>-H<sub>2</sub>O  $Na_2SO_4-Na_2CO_3-H_2O$ . Для второй системы характерны две нонвариантные точки: Мб+Тр и Тр+С·10, а для первой и третьей – по одной нонвариантной точке с Мб+Нх И Мб+С⋅10. равновесными фазами В трёхкомпонентной Na<sub>2</sub>CO<sub>3</sub>-NaHCO<sub>3</sub>-H<sub>2</sub>O с повышением температуры до 25°C появляется новая фаза смешанная соль NaHCO<sub>3</sub>·Na<sub>2</sub>CO<sub>3</sub>·2H<sub>2</sub>O, которая известна под названием трона (Тр). Это, согласно одному из основных принципов физико-химического анализа – принципу соответствия, способствует появлению дополнительных геометрических образов. Трансляция тройных нонвариантных точек уровень четырёхкомпонентного состава даёт следующие четверные нонвариантные точки с равновесными твёрдыми фазами:  $E_1^4 = Hx + M6 + Tp$  и  $E_2^4 = Tp + C \cdot 10 + M6$ .

**Четырехкомпонентная система** CaSO<sub>4</sub>-CaCO<sub>3</sub>-Ca(HCO<sub>3</sub>)<sub>2</sub>-H<sub>2</sub>O включает трехкомпонентные системы: CaSO<sub>4</sub>-Ca(HCO<sub>3</sub>)<sub>2</sub>-H<sub>2</sub>O; CaCO<sub>3</sub>-Ca(HCO<sub>3</sub>)<sub>2</sub>-H<sub>2</sub>O и CaSO<sub>4</sub>-CaCO<sub>3</sub>-H<sub>2</sub>O, для которых при 25 °C характерно по одной нонвариантной точке с равновесными твёрдыми фазами  $\Gamma$ п+Ca $\Gamma$ ; Ca $\Gamma$ +Cц и Cц+ $\Gamma$ п. Трансляция этих нонвариантных точек на уровень четырёхкомпонентного состава даёт одну четверную нонвариантную точку с равновесными твёрдыми фазами  $E_4^4 = \Gamma$ п+Cц+Ca $\Gamma$ .

Na,Ca//SO<sub>4</sub>,HCO<sub>3</sub>-H<sub>2</sub>O Четырехкомпонентная система включает трехкомпонентные NaHCO<sub>3</sub>-Na<sub>2</sub>SO<sub>4</sub>-H<sub>2</sub>O; NaHCO<sub>3</sub>-Ca(HCO<sub>3</sub>)<sub>2</sub>-H<sub>2</sub>O; системы:  $Ca(HCO_3)_2$ - $CaSO_4$ - $H_2O$  и  $Na_2SO_4$ - $CaSO_4$ - $H_2O$ . Для последней трехкомпонентной системе характерно наличие двух нонвариантных точек с равновесными твёрдыми фазами: Мб+Гб; Гб+Гп. Для трёх других трехкомпонентных систем характерно по одной нонвариантной точке с равновесными твёрдыми фазами Нх+Мб, СаГ+Нх и СаГ+Гп, соответственно. Трансляция перечисленных тройных нонвариантных точек на уровень четырёхкомпонентного состава даёт следующие четверные нонвариантные точки с равновесными твёрдыми фазами:  $E_4^4 = Hx + \Gamma \delta + M \delta$ ,  $E_5^4 = \Gamma \delta + \Gamma \Pi + Ca \Gamma$ ;  $E_6^4 = \Gamma \delta + \Gamma \Pi + Ca \Gamma$  $Hx+Ca\Gamma+\Gamma\delta$ .

Четырехкомпонентная система Na,Ca//SO<sub>4</sub>,CO<sub>3</sub>-H<sub>2</sub>O включает трехкомпонентные системы:  $Na_2SO_4-Na_2CO_3-H_2O$ ;  $Na_2SO_4-CaSO_4-H_2O$ ; CaSO<sub>4</sub>– СаСО<sub>3</sub>-H<sub>2</sub>O и Na<sub>2</sub>CO<sub>3</sub>-CaCO<sub>3</sub>-H<sub>2</sub>O. Для второй и четвертой системы характерны по две нонвариантные точки с равновесными твёрдыми фазами: Мб+Гб; Гб+Гп и С·10+Гл; Гл+Сц, соответственно. Остальные трехкомпонентные системы являются простыми эвтоническими, и для них характерно по одной нонвариантной точке с твёрдыми фазами Мб+С·10 и Гп+Сц. Трансляция нонвариантных точек на уровень четырёхкомпонентного состава даёт следующие четверные нонвариантные точки с равновесными твёрдыми фазами:  $E_7^4 = M6 + \Gamma6 + C \cdot 10$ .  $E_8^4 = \Gamma_\Pi + \Gamma_0 + C_{\text{Ц}}, E_9^4 = C \cdot 10 + \Gamma_\Pi + \Gamma_0, E_{10}^4 = \Gamma_0 + \Gamma_\Pi + C_{\text{Ц}}.$ 

**Четырёхкомпонентная** система  $Na,Ca//CO_3,HCO_3-H_2O$  включает трехкомпонентные системы:  $Na_2CO_3$  – $NaHCO_3-H_2O$ ;  $Na_2CO_3$  – $CaCO_3-H_2O$ ;  $CaCO_3-Ca(HCO_3)_2-H_2O$  и  $NaHCO_3-Ca(HCO_3)_2-H_2O$ . Для первой и второй системы характерны две нонвариантные точки с равновесными твёрдыми фазами:  $C\cdot 10+Tp$ ; Tp+Hx и  $C\cdot 10+\Gamma \pi$ ;  $Cu+\Gamma \pi$ , соответственно. Для остальных характерно по одной нонвариантной точке с равновесными твёрдыми фазами:  $Cu+Ca\Gamma$  и  $Ca\Gamma+Hx$ . Трансляция этих тройных нонвариантных точек на уровень четырёхкомпонентного состава даёт четыре

четверные нонвариантные точки с равновесными твёрдыми фазами:  $E_{11}^4$  =Tp+ $\Gamma$ л+C·10,  $E_{12}^4$  = Tp+Hx+Ca $\Gamma$ ,  $E_{13}^4$ =  $\Gamma$ л+Ca $\Gamma$ +Ct и  $E_{14}^4$  = Tp+ $\Gamma$ л+Ca $\Gamma$ .

Обнаруженные методом трансляции нонвариантные точки уровня четырёхкомпонентного состава пятикомпонентной системы  $Na,Ca//SO_4,CO_3,HCO_3-H_2O$  при 25 °C представлены в таблице 3

Таблица 3 Четверные нонвариантные точки системы Na,Ca//SO<sub>4</sub>,CO<sub>3</sub>,HCO<sub>3</sub>–H<sub>2</sub>O при 25 °C

Система	Нонвариантная	Равновесные
	точка	твёрдые фазы
Na <sub>2</sub> SO <sub>4</sub> -Na <sub>2</sub> CO <sub>3</sub> -Na <sub>2</sub> HCO <sub>3</sub> -H <sub>2</sub> O	E <sub>1</sub> <sup>4</sup>	Hx + M6 + Tp
	E <sup>4</sup> <sub>2</sub>	M6 + Tp + C·10
CaSO <sub>4</sub> -CaCO <sub>3</sub> -Ca(HCO <sub>3</sub> ) <sub>2</sub> -H <sub>2</sub> O	E 4 3	$\Gamma$ п + $C$ а $\Gamma$ + $C$ ц
	E 4	$Hx + M6 + \Gamma6$
Na,Ca//SO <sub>4</sub> ,HCO <sub>3</sub> -H <sub>2</sub> O	$\mathrm{E}_{5}^{4}$	$Ca\Gamma + \Gamma \delta + \Gamma \Pi$
	E 4 6	$\Gamma \delta + Hx + Ca\Gamma$
	Ü	
	E 4 7	$M6 + C \cdot 10 + \Gamma6$
Na,Ca//SO <sub>4</sub> ,CO <sub>3</sub> ,-H <sub>2</sub> O	$\mathrm{E}_8^4$	$\Gamma$ п + $\Gamma$ б + $C$ ц
		$\Gamma$ б + $C \cdot 10 + \Gamma$ л
	E 4 9	$\Gamma$ л + $\Gamma$ б + $C$ ц
	E 4 10	
	E <sub>11</sub> <sup>4</sup>	$C \cdot 10 + Tp + \Gamma \pi$
Na,Ca//CO <sub>3</sub> ,HCO <sub>3</sub> -H <sub>2</sub> O	E <sub>12</sub> <sup>4</sup>	$Tp + Hx + Ca\Gamma$
		$C$ ц + $\Gamma$ л + $C$ а $\Gamma$
	E <sub>13</sub>	$Tp + Ca\Gamma + \Gamma \pi$
	E 4 14	_

На основании представленных в таблице 3 данных построена диаграмма фазовых равновесий исследуемой системы на уровне четырёхкомпонентного состава при 25 °C. Солевая часть построенной диаграммы представлена в виде «развёртки» призмы (рис.3а), а её схематический вид после объединения идентичных полей кристаллизации равновесных твёрдых фаз на рисунке 3б.

Как видно из рисунков для исследованной системы на уровне четырёхкомпонентного состава характерно наличие девяти дивариантных полей (поля кристаллизации индивидуальных твёрдых фаз), девятнадцати моновариантных кривых (кривые совместной кристаллизации двух фаз) и четырнадцати нонвариантных точек (точки совместной кристаллизации трех фаз).

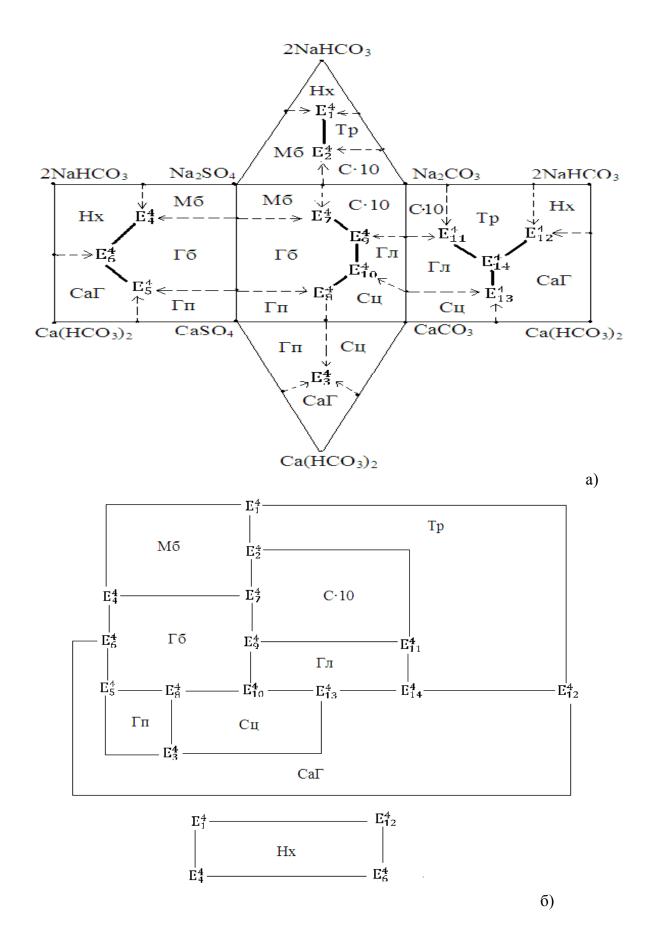


Рисунок 3. Диаграмма фазовых равновесий системы  $Na, Ca//SO_4, CO_3, HCO_3-H_2O$  при 25 °C на уровне четырёхкомпонентного состава: а) в виде «развёртки» призмы, б) схематически

Система Na,Ca//SO<sub>4</sub>,CO<sub>3</sub>,HCO<sub>3</sub>–H<sub>2</sub>O. Для прогнозирования фазовых равновесий в пятикомпонентной системе Na,Ca//SO<sub>4</sub>,CO<sub>3</sub>,HCO<sub>3</sub>–H<sub>2</sub>O при  $25^{\circ}$ C методом трансляции использованы данные о фазовых равновесиях в нонвариантных точках четырёхкомпонентных систем (табл.3.). При трансляции нонвариантных точек четырёхкомпонентных систем на уровень пятикомпонентного состава образуются следующие пятерные нонвариантные точки с равновесными твёрдыми фазами:

Как видно, из 11 пятерных нонвариантных точек 5 образованы «сквозной», 2 – «односторонней» и 3 – «промежуточной» трансляций.

На основе полученных данных построена схематическая диаграмма фазовых равновесий пятикомпонентной изученной системы (рис.4.). Как и для диаграммы фазовых равновесий изотермы 0°C (рис.2), тонкие сплошные линии обозначают моновариантные кривые уровня четырёхкомпонентного состава. Пунктирные линии со стрелками – моновариантные кривые уровня пятикомпонентного состава, стрелки указывает на направления трансляции четверных нонвариантных точек. Толстые сплошные линии также обозначают моновариантные кривые, но проходящие между пятерными точками и характеризуются следующими равновесными твёрдыми фазами:

Анализ построенной диаграммы показывает, что для пятикомпонентной системы  $Na, Ca//SO_4, CO_3, HCO_3 - H_2O$  при 25 °C характерно наличие двадцати двух

дивариантных полей, двадцати семи моновариантных кривых и одиннадцати нонвариантных точек.

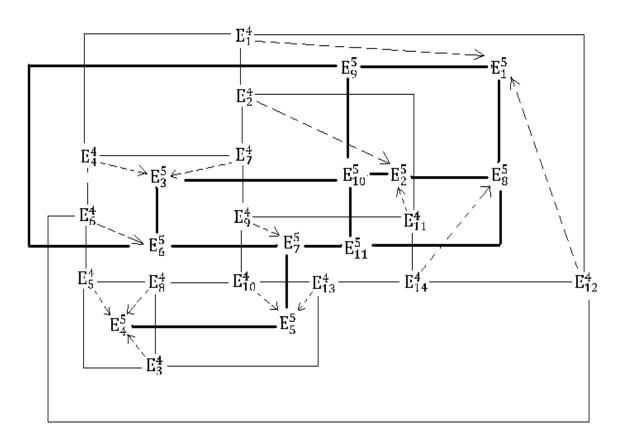


Рисунок 4. Схематическая диаграмма фазовых равновесий системы  $Na, Ca//SO_4, CO_3, HCO_3 - H_2O$  при 25 °C на уровне пятикомпонентного состава, построенная методом трансляции.

#### 4. Экспериментальное изучение растворимости четырёхкомпонентных систем

Прогнозирование фазовых равновесий в многокомпонентных системах методом трансляции значительно облегчает их экспериментальное исследование, как во времени, так и в экономии материалов, необходимых для проведения эксперимента. Кроме того, предварительное прогнозирование фазовых равновесий на геометрических образах позволит установить возможные оптимальные условия (параметры) реализации последних, что крайне важно при идентификации парагенезов (сосуществования) равновесных твёрдых фаз в многокомпонентных системах.

#### Методика определения растворимости в нонвариантных точках, установленных методом трансляции

Экспериментальное определение положения нонвариантных точек, установленных методом трансляции, осуществляется несколькими путями. Одним из таких путей является метод донасыщения. Сущность метода заключается в том, что раствор, отвечающий нонвариантной точке n-компонентной системы, постепенно донасыщается последующей твёрдой фазой, характерной для (n+1) компонентной системы.

Другой путь состоит в том, что конгломерат равновесных твёрдых фаз с насыщенным этими фазами раствором и характерный для транслируемой нонвариантной точки п-компонентной системы, смешивают с таковыми другой

транслируемой нонвариантной точкой, которые на уровне (n+1) компонентного состава пересекаются в виде соответствующих моновариантных кривых с образованием нонвариантной точки уровня (n+1) компонентного состава.

В обоих случаях полученную смесь термостатируют при данной температуре до достижения равновесия, которое контролируется периодическим отбором жидкой фазы на химический анализ и визуально с помощью микроскопа за состоянием равновесных твёрдых фаз. После достижения равновесия анализируют состав насыщенного раствора, равновесного с твёрдыми фазами осадка, и устанавливают координаты нонвариантной точки (n+1) компонентного уровня исследуемой системы. На основании полученных результатов строят диаграмму растворимости (n+1) компонентной системы.

#### Растворимость системы CaSO<sub>4</sub>-CaCO<sub>3</sub>-Ca(HCO<sub>3</sub>)<sub>2</sub>-H<sub>2</sub>O

Результаты исследования данная четырёхкомпонентной системы методом трансляции при 0 и 25  $^{0}$ С приведены в разделах 2 и 3. В данном разделе рассмотрены результаты исследования растворимости данной системы при 0 и 25  $^{0}$ С. Составными частями системы при данных изотермах являются сульфаты, карбонаты и гидрокарбонаты кальция, которые при указанных температурах кристаллизуются в виде  $CaSO_4 \cdot 2H_2O(\Gamma n)$ ,  $CaCO_3(Cq)$ , и  $Ca(HCO_3)_2(Ca\Gamma)$ .

Для опытов были использованы следующие реактивы:  $CaSO_4 \cdot 2H_2O$  (х.ч);  $CaCO_3$  (ч);  $Ca(HCO_3)_2$  (ч). Опыты проводили по следующей схеме. Предварительно были приготовлены смеси осадков с насыщенными растворами, соответствующими нонвариантным точкам составляющих исследуемую четырехкомпонентную систему трехкомпонентных систем:  $CaSO_4 - CaCO_3 - H_2O$ ;  $CaSO_4 - Ca(HCO_3)_2 - H_2O$  и  $CaCO_3 - Ca(HCO_3)_2 - H_2O$  при 0 °C.

Затем, исходя из схемы трансляции нонвариантных точек уровня трехкомпонентного состава на уровень четырехкомпонентного состава, приготовленные насыщенные растворы с соответствующими равновесными твёрдыми фазами перемешивали и термостатировали при 0 и 25 °C до достижения равновесия.

Анализ равновесной жидкой фазы проводили по известным методикам, а фазовый состав осадков устанавливали кристаллооптическим методом (табл.4.). Здесь и далее данные уровня трёхкомпонентного состава - литературные.

Таблица 4 Растворимость в узловых (нонвариантных) точках системы CaSO<sub>4</sub>—CaCO<sub>3</sub>—Ca(HCO<sub>3</sub>)<sub>2</sub>—H<sub>2</sub>O

$\mathcal{N}_{\underline{0}}$		Состав жид			
точек	CaSO <sub>4</sub>	CaCO <sub>3</sub>	Ca(HCO <sub>3</sub> ) <sub>2</sub>	$ m H_2O$	Фазовый состав осадков
			Изотерма 0	C	
$e_1$	0.176	-	-	99.824	Гп
$e_2$	-	0.0031	-	99.996	Сц
$e_3$	-	-	0.144	99.856	СаГ
E <sub>1</sub> <sup>3</sup>	0.0217	0.0014	-	99.964	Гп+Сц
$E_2^3$	-	0.0014	0.083	99.90	Сц+СаГ
E <sub>3</sub> <sup>3</sup>	0.0217	-	0.083	99.985	СаГ+Гп
E <sub>1</sub> <sup>4</sup>	0.0217	0.0014	0.083	99.88	Сц+Гп+СаГ

Изотерма 25 °С					
$e_1$	0.213	-	-	99.787	Гп
$e_2$	-	0.0056	-	99.994	Сц
$e_3$	-	ı	0.0160	99.984	СаГ
$E_1^3$	0.175	0.0038	-	99.821	Гп+Сц
$E_2^3$	0.186	ı	0.0168	99.797	Гп+СаГ
E <sub>3</sub>	-	0.0046	0.0179	99.977	Сц +СаГ
E <sub>1</sub> <sup>4</sup>	0.218	0.00535	0.0225	99.754	Гп +Сц +СаГ

На основании полученных результатов была построена диаграмма растворимости четырёхкомпонентной системы  $CaSO_4$ — $CaCO_3$ — $Ca(HCO_3)_2$ — $H_2O$  при 0 и 25  $^{\circ}C$ , солевая часть которых представлены на рисунке 5.

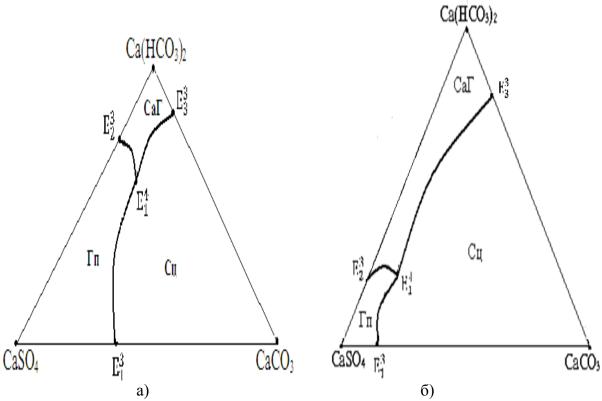


Рисунок 5. Солевая часть диаграммы растворимости системы  $CaSO_4$ — $CaCO_3$ — $Ca(HCO_3)_2$ — $H_2O$  а) изотерма 0  $^0$ C; б) изотерма 25  $^0$ C

Как видно из этого рисунка поле кристаллизации кальцита (CaCO<sub>3</sub>) занимает значительный объём, что указывает на его малую растворимость.

#### Растворимости системы Na,Ca//SO<sub>4</sub>,CO<sub>3</sub>-H<sub>2</sub>O

Результаты исследования данной четырёхкомпонентной системы методом трансляции при 0 и 25  $^{0}$ C приведены в разделах 2 и 3. В данном разделе рассмотрены результаты исследования данной четырёхкомпонентной системы при 0 и 25  $^{0}$ C методом растворимости. Составными частями системы при 0 и 25  $^{0}$ C являются сульфаты и карбонаты натрия и кальция, которые кристаллизуются в виде следующих равновесных твёрдых фаз: мирабилит (Мб)  $Na_2SO_4\cdot 10H_2O$ ; гипс (Гп)  $CaSO_4\cdot 2H_2O$ ; кальцит (Сц)  $CaCO_3$ ; гейлюссит (Гл)  $Na_2CO_3\cdot CaCO_3\cdot 5H_2O$ , а при 25  $^{0}$ C кристаллизуются такие новая равновесная твёрдая фаза глауберит (Гб)  $Na_2SO_4\cdot CaSO_4$ .

Для опытов были использованы следующие реактивы:  $Na_2SO_4 \cdot 10H_2O$  (хч);  $CaSO_4 \cdot 2H_2O$  (х.ч);  $Na_2CO_3$  (ч);  $CaCO_3$  (ч), а результаты представлены в таблице 5. Таблица 5

## Растворимость в нонвариантных точках системы Na,Ca//SO<sub>4</sub>,CO<sub>3</sub>–H<sub>2</sub>O

$N_{\underline{0}}$	Состав жидкой фазы, мас.%					Фазовый состав		
точек	Na <sub>2</sub> SO <sub>4</sub>	CaSO <sub>4</sub>	Na <sub>2</sub> CO <sub>3</sub>	CaCO <sub>3</sub>	H <sub>2</sub> O	осадков		
	Изотерма 0 °С							
$e_1$	4.3	-	-	-	95.7	Мб		
$e_2$	-	0.176	-	-	99.824	Гп		
$e_3$	-	-	6.57	-	93.43	C·10		
$e_4$	-	-	-	0.0031	99.996	Сц		
$\mathrm{E}^3_1$	4.34	0.196	-	-	95.46	Мб+Гп		
$E_2^3$	-	-	12.0	0.0048	87.99	С·10+Гл		
E <sub>3</sub> 3	-	-	4.3	0.0048	95.69	Гл+Сц		
$\mathrm{E}_4^3$	2.8	-	6.01	-	91.19	Мб+С·10		
E <sub>5</sub> <sup>3</sup>	-	0.2	-	0.0045	99.795	Гп+Сц		
E <sub>1</sub> <sup>4</sup>	1.967	0.244	1.551	-	96.238	Мб+С·10+Гп		
E <sub>2</sub> <sup>4</sup>	-	0.272	11.3	0.00465	88.42	С·10+Гп+Гл		
$E_3^{\frac{2}{4}}$	-	0.34	18.3	0.0125	81.347	Гп+Гл+Сц		
J	Изотерма 25 °C							
$e_1$	21.90	-	-	-	78.10	Мб		
$e_2$	-	0.209	-	-	99.791	Гп		
$e_3$	-	-	22.95	-	77.053	C·10		
$e_4$	-	-	-	0.0048	99.9952	Сц		
E <sub>1</sub> <sup>3</sup>	21.75	0.197	-	-	78.05	Мб+Гб		
$E_2^3$	25.78	0.188	-	-	74.032	Гп+Гб		
$E_3^{\frac{2}{3}}$	16.40	-	18.40	-	65.30	Мб+С·10		
$E_4^3$	-	-	5.65	0.0035	94.3465	С·10+Гл		
E <sub>5</sub> 3	-	-	4.50	0.0024	95.4976	Гл+Сц		
$E_6^3$	-	0.213	-	0.0048	99.7822	Гп+Сц		
E <sub>1</sub> 4	14.20	0.273	19.60	-	65.927	Мб+С·10+Гб		
$E_2^4$	-	0.408	18.55	0.0055	81.0365	Гп+Гб+Сц		
$E_3^4$	12.52	-	19.45	0.0052	68.0248	С·10+Гл+Гб		
$\frac{5}{E_4^4}$	-	0.328	20.70	0.0043	78.9677	Сц+Гб+Гл		

По полученным данным нами впервые построена диаграмма растворимости четырёхкомпонентной системы  $Na,Ca//SO_4,CO_3-H_2O$  при 0 и 25 °C, солевая часть которой в виде равностороннего четырехугольника представлена на рисунке 6, из которого видно, что поля кристаллизации  $\Gamma n$  - гипса  $(CaSO_4)$  и Cu - кальцита  $(CaCO_3)$  занимают значительную часть исследованной системы, что указывает на их малую растворимость.

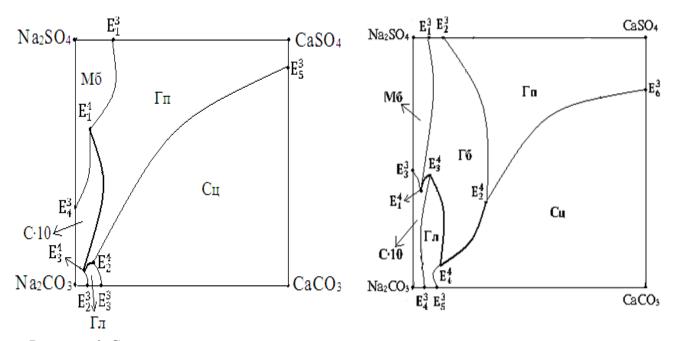


Рисунок 6. Солевая часть диаграммы растворимости системы  $Na_{,}Ca//SO_{,}CO_{,}-H_{2}O$ : а) изотерма 0  $^{0}C$ ; б) 25  $^{0}C$ .

#### Pастворимость системы Na<sub>2</sub>SO<sub>4</sub>-Na<sub>2</sub>CO<sub>3</sub>-NaHCO<sub>3</sub>-H<sub>2</sub>O при 25 <sup>0</sup>C

Относительно данной системы в литературе отсутствуют сведения о растворимости и фазовых равновесиях.

Рассмотрим результаты исследования растворимости в нонвариантных точках указанной системы, найденные нами методом трансляции. Равновесными твёрдыми фазами исследуемой системы при  $25^{\circ}$ C являются:  $Na_2SO_4\cdot 10H_2O$  - мирабилит (Мб);  $Na_2CO_3\cdot 10H_2O$  -  $C\cdot 10$ ;  $NaHCO_3\cdot Na_2CO_3\cdot 2H_2O$  — трона (Тр);  $NaHCO_3$  — нахколит (Hx). Для опытов были использованы следующие реактивы:  $Na_2SO_4\cdot 10H_2O$  (хч);  $Na_2CO_3$  (ч);  $NaHCO_3$  (ч), а результаты представлены в таблице 6.

Таблица 6 Растворимость в нонвариантных точках системы Na<sub>2</sub>SO<sub>4</sub>-Na<sub>2</sub>CO<sub>3</sub>-NaHCO<sub>3</sub>-H<sub>2</sub>O при 25 °C

$N_{\underline{0}}$	Состав жидкой фазы, мас.%				Фазовый состав
точек	Na <sub>2</sub> SO <sub>4</sub>	$Na_2CO_3$	NaHCO <sub>3</sub>	$H_2O$	осадков
$e_1$	21.9	-	-	78.1	Мб
$e_2$	-	22.7	-	77.3	C·10
$e_3$	-	ı	9.31	90.69	Hx
E <sub>1</sub> <sup>3</sup>	16.4	18.3	-	65.3	Мб+С·10
$E_2^3$	20.68	-	4.16	75.16	Нх+Мб
E <sub>3</sub> <sup>3</sup>	-	17.62	4.62	77.76	Tp+Hx
E <sub>4</sub> <sup>3</sup>	-	22.46	2.84	74.7	C·10+Tp
E <sub>1</sub> <sup>4</sup>	21.2	20.07	5.51	50.22	Мб+Тр+С·10
E <sub>2</sub> <sup>4</sup>	20.9	22.54	4.77	50.68	Нх+Тр+Мб

По полученным данным впервые построена диаграмма растворимости четырёхкомпонентной системы  $Na_2SO_4$ - $Na_2CO_3$ - $NaHCO_3$ - $H_2O$ , солевая часть которой, в виде равностороннего трёхугольника, представлена на рисунке 7.

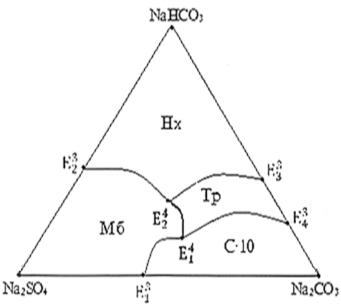


Рисунок 7. Солевая часть диаграммы растворимости системы  $Na_2SO_4$ - $Na_2CO_3$ - $NaHCO_3$ - $H_2O$  при 25 °C.

#### ОБЩИЕ ВЫВОДЫ

- Методом трансляции прогнозированы и построены диаграммы фазовых равновесий пятикомпонентной системы Na,Ca//SO<sub>4</sub>,CO<sub>3</sub>,HCO<sub>3</sub>-H<sub>2</sub>O и составляющих её четырехкомпонентных систем: Na<sub>2</sub>SO<sub>4</sub>-Na<sub>2</sub>CO<sub>3</sub> NaHCO<sub>3</sub> H<sub>2</sub>O; CaSO<sub>4</sub> CaCO<sub>3</sub> Ca(HCO<sub>3</sub>)<sub>2</sub> H<sub>2</sub>O; Na, Ca // SO<sub>4</sub>, CO<sub>3</sub> H<sub>2</sub>O; Na, Ca // SO<sub>4</sub>, HCO<sub>3</sub> H<sub>2</sub>O и Na, Ca // CO<sub>3</sub>, HCO<sub>3</sub> H<sub>2</sub>O при 0 и 25 <sup>0</sup>C.
- 2. Установлены все возможные фазовые равновесия на геометрических образах исследованных систем. Показано, что для исследованной пятикомпонентной системы характерно наличие следующего количества геометрических образов, соответственно для 0 и 25  $^{0}$ C: дивариантные поля -15 и 22; моновариантные кривые -13 и 28; нонвариантные точки -4 и 11.
- 3. Показано, что увеличение количества геометрических образов с повышением температуры от 0 до 25 °C связано с образованием новых равновесных фаз, что вполне согласуется с основными принципами физико-химического анализа и правилом фаз Гиббса.
- 4. Все прогнозирование и построенные методом трансляции диаграммы фазовых равновесий фрагментированы по областям кристаллизации отдельных твердых фаз (для уровня четырёхкомпонентного состава) и совместной кристаллизации двух фаз (для уровня пятикомпонентного состава).
- 5. Методом растворимости исследованы и впервые построены диаграммы состояния четырёхкомпонентных систем:  $CaSO_4$ - $CaCO_3$ - $Ca(HCO_3)_2$ - $H_2O$  (при 0 и 25  $^0$ C);  $Na_2SO_4$ - $Na_2CO_3$ - $NaHCO_3$ - $H_2O$  (при 25  $^0$ C). Полученные экспериментальные данные, достоверность которых подтверждается методом химического, кристаллооптического и рентгенофазового анализов, хорошо согласуются с данными результатами, методом трансляции.

### Основное содержание диссертационной работы изложено в следующих публикациях:

#### Статьи:

- 1. Солиев, Л. Фазовые равновесия системы Na,Ca//CO<sub>3</sub>,HCO<sub>3</sub>−H<sub>2</sub>O при  $25^{\circ}$ C / Л. Солиев, **M.** Джумаев, Г. Икбол, И. Низомов // ДАН Республики Таджикистан. -2012. Т. 55. № 3. С. 220-224.
- 2. Солиев Л. Фазовые равновесия системы Na,Ca//SO<sub>4</sub>,HCO<sub>3</sub>–H<sub>2</sub>O при 25°C/ Л. Солиев, **M.** Джумаев, В. Нури, Ш. Авлоев // Вестник национального университета, серия естественных науки. 2012. № 1/3 (85). С. 202-205.
- 3. Солиев Л. Определение фазовых равновесий в системе Na,Ca//CO<sub>3</sub>,HCO<sub>3</sub>−H<sub>2</sub>O при 0 и  $25^{\circ}$ C / Л. Солиев, **М.** Джумаев, III. Авлоев, Г. Икбол // Вестник педагогического университета. 2013. № 3 (52). С. 60-64.
- 4. Солиев Л. Фазовые равновесия системы Na,Ca//SO<sub>4</sub>,HCO<sub>3</sub>–H<sub>2</sub>O при 0°C / Л. Солиев, **M.** Джумаев, В. Нури, Ш. Авлоев // ДАН Республики Таджикистан. 2013. -Т. 56. № 2. С. 119-123.
- 5. Джумаев М. Фазовые равновесия системы Na,Ca//CO<sub>3</sub>,HCO<sub>3</sub>–H<sub>2</sub>O при 0°C / М. Джумаев, Л. Солиев, Ш. Авлоев, Г. Икбол // Вестник национального университета, серия естественных науки. 2013. № 1/1 (102). С. 151-154.
- 6. Джумаев М. Фазовые равновесия системы  $CaSO_4$ - $CaCO_3$ - $Ca(HCO_3)_2$ - $H_2O$  при  $25^0$ С / М. Джумаев, Л. Солиев, Ш. Авлоев // Вестник национального университета, серия естественных науки. 2013. № 1/2 (106). С. 178-181.
- 7. **Dzhumaev M.** Phase balance in system Na,Ca//SO<sub>4</sub>,CO<sub>3</sub>,HCO<sub>3</sub>-H<sub>2</sub>O at 0<sup>0</sup>C / **M. Dzhumaev**, L. Soliev, Sh. Avloev // «European Science and Technology» Materials of the VII international research and practice conference. Munich, Germany -2014. PP. 112-118.
- 8. Солиев, Л. Строение диаграмм фазовых равновесий четырёхкомпонентных взаимных систем, составляющих шестикомпонентную систему Na,Ca/SO<sub>4</sub>,CO<sub>3</sub>,HCO<sub>3</sub>,F-H<sub>2</sub>O (изотерма 25°C) / Л. Солиев, М. Усмонов, **М.** Джумаев, Н. Валентино, И. Гулом // Вестник Таджикского национального университета. 2014.  $\mathbb{N}$  1/4(153). C.195-199.
- 9. **Dzhumaev M.** Phase equilibriums of Na,Ca//SO<sub>4</sub>,CO<sub>3</sub>,HCO<sub>3</sub>-H<sub>2</sub>O system at 25 degrees celsius / **M. Dzhumaev**, L. Soliev, Sh. Avloev // «Global Science and Innovation» Materials of the III international scientific conference. Chicago, USA 2014. PP. 17-22.
- 10. Солиев Л. Фазовые равновесия системы  $CaSO_4$ - $CaCO_3$ - $Ca(HCO_3)_2$ - $H_2O$  при  $0^0$ С / Л. Солиев, **М.** Джумаев, Ш. Авлоев // ДАН Республики Таджикистан. 2014. -Т. 57. № 8. С. 671-676.
- 11. Гулом И. Фазовые равновесия системы Na,Ca//CO<sub>3</sub>,HCO<sub>3</sub>,F-H<sub>2</sub>O при  $0^{0}$ C / И. Гулом, И. Низомов, Л. Солиев, **M.** Джумаев // Вестник Таджикского национального университета. 2015. № 1/1(156). C.135-141.
- 12. Солиев Л. Растворимость в системе  $CaSO_4$ - $CaCO_3$ - $Ca(HCO_3)_2$ - $H_2O$  при  $0^0C$  /Л. Солиев, **М.** Джумаев, Ш. Авлоев, А. Тошов // ДАН Республики Таджикистан. 2015. Т. 58, № 2. С. 139-144.
- 13. Джумаев М. Растворимость в системе  $CaSO_4$ - $CaCO_3$ - $Ca(HCO_3)_2$ - $H_2O$  при  $25^0$ С / **М.** Джумаев, Л. Солиев, А. Тошов // Вестник Таджикского национального университета. 2015. № 1/6(191). С. 110-116.
- 14. Солиев Л. Растворимость в системе  $Na_2SO_4$ - $Na_2CO_3$ - $NaHCO_3$ - $H_2O$  при  $25^0C$  / Л. Солиев, М. Джумаев, И. Низомов // ДАН Республики Таджикистан. 2016. -Т. 58, № 9. С. 827-834.
- 15. Солиев Л. Растворимость в системе Na,Ca//SO<sub>4</sub>,CO<sub>3</sub>-H<sub>2</sub>O при  $0^{0}$ C / Л. Солиев, **М.** Джумаев, М. Усмонов, И. Низомов // Журнал неорганической химии РАН. 2016. Т. 61, № 5. С. 683-688.

- 16. Soliev L. Solubility in the Na,Ca//SO<sub>4</sub>,CO<sub>3</sub>-H<sub>2</sub>O System at  $0^{0}$ C / L. Soliev, **M. Dzhumaev**, M. Usmonov, I. Nizomov // Russian Journal of inorganic chemistry. 2016. Vol.61, No 5. PP. 651-656.
- 17. Солиев Л. Строение диаграммы растворимости системы  $Na_2SO_4$ - $Na_2CO_3$ - $NaHCO_3$ - $H_2O$  при  $25^0$ С/Л. Солиев, **М.** Джумаев, И. Низомов //Журнал символ науки. − 2016. № 4. С. 35-41
- 18. Солиев Л. Растворимость в системе Na,Ca//SO<sub>4</sub>,CO<sub>3</sub>-H<sub>2</sub>O при  $25^{0}$ C / Л. Солиев, **М.** Джумаев, М. Усмонов // Журнал неорганической химии РАН. 2016. Т. 61, № 8. С. 1093-1099.
- 19. Soliev L. Solubility in the Na,Ca//SO<sub>4</sub>,CO<sub>3</sub>-H<sub>2</sub>O System at 25<sup>o</sup>C / L. Soliev, **M. Dzhumaev**, M. Usmonov // Russian Journal of inorganic chemistry. 2016. Vol.61, № 8. PP. 1041-1046.
- 20. Солиев Л. Диаграммы фазовых равновесий четырёхкомпонентных взаимных систем, составляющих шестикомпонентную систему Na,Ca//SO<sub>4</sub>,CO<sub>3</sub>,HCO<sub>3</sub>,F-H<sub>2</sub>O (изотерма  $25^{\circ}$ C / Л.Солиев, М.Усмонов, **М.** Джумаев, Н. Валентина, И. Гулом // Вестник Таджикского национального университета. 2016. № 1/4(216). C.213-216.
- 21.Солиев Л. Строение диаграммы растворимости системы  $Na_2SO_4$ - $Na_2CO_3$ - $NaHCO_3$ - $H_2O$  при 25 °С/Л. Солиев, **М.Т.** Д**жумаев**, И.М. Низомов//Международный центр инновационных исследований «ОМЕГА САЙНС». Международного научного журнала «Символ науки» № 4, 2016, С. 35-41.
- 22. Soliev L. Structure of solubility diagram of the quaternary Na,Ca//SO<sub>4</sub>,CO<sub>3</sub>-H<sub>2</sub>O watersalt system at 25 <sup>o</sup>C / L. Soliev, **M. Jumaev**, Sh. Tursunbadalov, M. Usmonov, Sh. Avloev// Austrian Journal of Technical and Natural Sciences. Vienna, 2016. № 9-10. PP. 83-90.

#### Тезисы докладов конференции:

- 1. Джумаев М. Фазовые равновесия системы Na,Ca//SO<sub>4</sub>,CO<sub>3</sub>-H<sub>2</sub>O при  $0^{0}$ C / М. Джумаев, Ш. Авлоев, Л. Солиев // Матер. Междунар. Науч. теорет. конф, «Посвященная 60 летию AH Респ. Таджикистан» Душанбе. 2011. С. 7-9.
- 2. Джумаев М. Определение фазовых равновесий системы  $Na_2SO_4$ - $Na_2CO_3$ - $NaHCO_3$ - $H_2O$  при 0 и  $25^0$ С / М. Джумаев, И. Низомов, Л. Солиев // Матер. Республ. Науч. практ. конф. «Перспективы развития исследований в области химии координационных соединений» посвященной 70-летию доктора химических наук, профессора Азизкуловой О.А. Душанбе. 2011. С. 110-112.
- 3. Джумаев М. Определение фазовых равновесий системы Na,Ca//SO<sub>4</sub>,HCO<sub>3</sub>-H<sub>2</sub>O при 25<sup>0</sup>C / М. Джумаев, Л. Солиев, Ш. Авлоев // Матер. Республ. Науч. практ. конф. «Вклад биологии и химии в обеспечение продовольственной безопасности и развитие инновационных технологий в Таджикистане», посвященной 80 летию ХГУ им. Академика Бободжона Гафурова и 80 летию факультета биологии и химии. Худжанд. 2012. С.260-261.
- 4. Солиев Л. Определение фазовых равновесий в системе Na,Ca//CO<sub>3</sub>,HCO<sub>3</sub>-H<sub>2</sub>O / Л. Солиев, **М.** Джумаев, И. Гулом, И. Низомов // Матер. Республ. Конф. «Комплексообразование в растворах». Душанбе. ТНУ, 2012. С. 46.
- 5. Джумаев М. Определение фазовых равновесие системы  $Na,Ca//CO_3,HCO_3-H_2O$  при  $0^0C$  / М. Джумаев, Л. Солиев, Ш. Авлоев // Матер. Республ. науч. конф. «Химия, технология и экология воды», посвящ. году «Сотрудничество по водной проблеме» и 55-летию кафедры «Общая и неорганическая химия». -Душанбе. 2013. С. 30-32.
- 6. Солиев, Л. Фазовые равновесия в нонвариантных точках системы  $Na,Ca//SO_4,CO_3,HCO_3,F-H_2O$  при  $25^{\circ}C$  на уровне четырёхкомпонентного состава / Л. Солиев, М. Усмонов, **М.** Джумаев, Н. Валентино, И. Гулом // Матер. III Междунар. конф. «Современные проблемы физической химии». -Донецк. 2013. С. 199-200.
- 7. Солиев Л. Строение диаграммы фазовых равновесий системы Na,Ca//SO<sub>4</sub>,HCO<sub>3</sub>-H<sub>2</sub>O при 0 и  $25^{0}$ C / Л. Солиев, **M. Джумаев**, Ш. Авлоев // Матер. Междунар. конф.

- «Эколобезопасные и ресурсосберегающие технологии и материалы». -Улан-Уде. 2014. С. 226-228.
- 8. Солиев, Л. Строение диаграмм фазовых равновесий четырёхкомпонентных систем с общим ионом, составляющих шестикомпонентную систему  $Na,Ca//SO_4,CO_3,HCO_3,F-H_2O$  (изотерма  $25^0C$ ) / Л. Солиев, М. Усмонов, **М.** Джумаев, Н. Валентино, И. Гулом // Матер. Междунар. конф. «Теплофизические исследования и измерения при контроле качества веществ, материалов и изделий». -Душанбе. 2014. С.390-393.
- 9. Солиев Л. Строение фазовых диаграмм четырёхкомпонентных взаимных систем, составляющих шестикомпонентную систему Na,Ca//SO<sub>4</sub>,CO<sub>3</sub>,HCO<sub>3</sub>,F-H<sub>2</sub>O, при 25<sup>0</sup>C / Л. Солиев, М. Усмонов, М. Джумаев, В. Нури, Г. Икбол // Матер. Междунар. Науч. прак. конф. «Посвященной 1150 летию персидско-таджикского учённого-энциклопедиста, врача, алхимика и философа Абу Бакра Мухаммада ибн Закария Рази». -Душанбе. 2015. С.2015.
- 10. Солиев Л. Равновесные твёрдые фазы четверных нонвариантных точек системы  $Na,Ca//SO_4,CO_3,HCO_3,F-H_2O$  при  $25^0C$  / Л. Солиев, М. Усмонов, **М.** Джумаев, С. Холмуродов, В. Нури, Г. Икбол // Матер. Всероссийской науч.. конф. с международном участием «II Байкальский материаловедческий форум», 29 июня 5 июля 2015 г. Улан-Уде, Изд-во БНЦ СО РАН, 2015. С. 111-112.
- 11. Солиев Л. Растворимости системы  $CaSO_4$ - $CaCO_3$ - $Ca(HCO_3)$ - $H_2O$  при  $0^0C$  / Л. Солиев, **М.** Джумаев, А. Тошов, З. Худоёрбекова//Сборник научных трудов по материалам VI Международной научно-практической конференции «Современные тенденции развитя науки и технологий», 30 сентября 2015 г., г. Белгород, 2015. С. 28-31.
- 12. Солиев Л. Диаграммы фазовых равновесий пятикомпонентных взаимных систем, составляющих шестикомпонентную систему Na,Ca//SO<sub>4</sub>,CO<sub>3</sub>,HCO<sub>3</sub>,F-H<sub>2</sub>O, при 25<sup>0</sup>C /Л. Солиев, М. Усмонов, **М.** Джумаев, В. Нури, Г. Икбол // Сборник материалов XII Нумановский читения «Состояние перспективы развития органической химии в Республике Таджикистан», 25 ноября 2015 г. г. Душанбе, 2015. С. 139-143.
- 13. Солиев Л. Растворимости системы  $CaSO_4$ - $CaCO_3$ - $Ca(HCO_3)$ - $H_2O$  при  $25^0C$  / Л. Солиев, **М.** Джумаев, З. Худоёрбекова//Сборник статей Международной научнопрактической конференции «Научные исследования и разработки в эпоху глобализации», 5 февраля 2016 г., г. Киров, 2016. С. 26-30.
- 14. Soliev L. Изотермы растворимости и фазовых равновесий системы Na,Ca//SO<sub>4</sub>,CO<sub>3</sub>-H<sub>2</sub>O, при 0 и 25<sup>0</sup>C / L.Soliev, **M.Jumaev**, M.Usmonov, I.Nizomov // International Conference on Thermal Analysis and Calorimetry in Russia (RTAC–2016). 16-23 September, 2016 Saint–Petersburg, Russia. Solubility isotherms and phase equilibria in the system Na,Ca//SO<sub>4</sub>,CO<sub>3</sub>-H<sub>2</sub>O at 0 and 25 <sup>0</sup>C.
- 15. Солиев Л. О фазовых равновесиях в системе Na,Ca//SO<sub>4</sub>,CO<sub>3</sub>-H<sub>2</sub>O при 25  $^{0}$ C/ И. Борисов, М. Шолидодов, **М.** Джумаев, А. Набиев//Материалы II Всероссийской молодёжной конференции школы с международным участием. «Достижения химии в агропромышленном комплекс». 1-3 июня 2016 г., г. Уфа, Башкирский ГАУ. с. 31-36. 16.Солиев Л., Джумаев М.Т., Усмонов М.Б., Низомов И.М. Строение диаграммы растворимости системы Na,Ca//SO<sub>4</sub>,CO<sub>3</sub>-H<sub>2</sub>O при  $0^{0}$ C. Материалы XI Международного Курнаковского совещания по физико-химическому анализу в рамках XX Менделеевского съезда по общей и прикладной химии. Россия, г. Воронеж, 27 июня 1 июля 2016 г., с. 217-221.
- 17.Солиев Л., Джумаев М., Усмонов М.Б., Низомов И.М. Изотермы растворимости и фазовых равновесий системы Na,Ca/ $SO_4$ , $CO_3$ - $H_2O$  при 0 и  $25^0C$ . Материалы международной конференции «Термический анализ и калориметрии (RTAC) 2016, Часть ІІ., Россия, Санкт-Петербург, 16-23 сентября 2016 г., с.322-324.