# 龙木错与结则茶卡盐湖卤水兑卤及 蒸发析盐规律研究<sup>\*</sup>

## <u> 派文</u>们 血 元 | 一 例 7 [

## 崔玉虎 袁建军 杨美洁 沙作良

(天津科技大学天津市海洋资源与化学重点实验室 天津 300457)

提要 本文以西藏龙木错与结则茶卡为对象,研究了两盐湖卤水在不同兑卤比情况下,混合卤各 组分的变化,并对兑卤后的混合卤水进行了 15°C 蒸发过程的研究。实验分别对两种原料卤水和兑卤 后卤水蒸发所得的 9 个卤水样品进行了常量化学组分分析,研究了兑卤后卤水蒸发过程中盐类的富 集行为和析出规律。混合卤蒸发析盐规律结果基本符合 Na<sup>+</sup>、K<sup>+</sup>、Mg<sup>2+</sup>//Cl<sup>-</sup>、 SO<sub>4</sub><sup>2-</sup>-H<sub>2</sub>O(15°C)五元 水盐体系相图。

关键词 盐湖; 兑卤; 蒸发浓缩; 析盐规律

中图分类号 O653 doi: 10.11693/hyhz20121115001

中国盐湖众多,氯化物型、硫酸盐型、碳酸盐型 等各类盐湖类型齐全,尤其是青海和西藏盐湖中钾、 镁、锂、硼矿资源非常丰富,具有很高的开采价值和 巨大的潜在经济效益。随着开发的力度加大,包括盐 湖提锂提钾在内的盐湖资源综合利用已成为西部开 发的热点(袁建军等,2003; 宋彭生等,2011; 程芳琴 等,2011)。

西藏结则茶卡湖属碳酸盐型盐湖(伍倩等, 2012), 卤水中由于碳酸根含量较高, 锂难以富集。在浓缩过 程中, 碳酸锂极易达到饱和, 并与氯化钠、钾等盐混 合析出。而龙木措湖属硫酸盐型盐湖(王云生等, 2011), 其卤水中镁的化学性质与锂非常相近, 使得镁锂分 离困难。特别是在高镁锂比盐湖沉淀法提锂工艺中, 在蒸发浓缩及除镁过程时, 由于析出盐类总量大, 消 耗沉淀剂量大, 导致锂的收率低, 生产成本高。

将上述两类盐湖卤水掺兑,可析出碳酸镁作为 副产品,并改变混合卤水组成,从而解决两类盐湖单 独提锂过程中的难题。如对结则茶卡卤水进行适当浓 缩,则可用作碳酸锂沉淀剂,从而实现无需添加外加 药剂提锂工艺。西藏龙木错及结则茶卡分属硫酸盐型 及碳酸盐型盐湖, 且相距不远, 为实施上述兑卤工艺 提供了有利条件。

本文对两个盐湖卤水兑卤及混合卤蒸发浓缩行 为进行研究,获得了兑卤后卤水在蒸发过程中的化 学组成变化和各种盐类的富集规律,并最终得到了 富锂硼母液,用于后期分离提锂硼。为合理开发利用 西藏盐湖卤水中的钾盐、硼砂、锂盐等资源提供了基 础实验数据和技术基础(杨建元等,1996;郑绵平等, 2007;高文远等,2012)。

1 实验及结果分析

本研究试验分为两部分,一是龙木错卤水与结 则茶卡卤水兑卤实验;二是混合卤蒸发浓缩实验,研 究其盐类的析出规律。

1.1 分析测定方法

1.1.1 离子测定方法 Cl<sup>-</sup>: 硝酸银容量法; Ca<sup>2+</sup>, Mg<sup>2+</sup>: EDTA 络合滴定法; SO<sub>4</sub><sup>2-</sup>: 硫酸钡重量法; K<sup>+</sup>: 四苯硼钾重量法; Li<sup>+</sup>: 火焰原子吸收光度法; B<sub>2</sub>O<sub>3</sub>: 甘露醇容量法; CO<sub>3</sub><sup>2-</sup>, HCO<sub>3</sub>:甘露醇容量法; Na<sup>+</sup>: 差减法计算。

 <sup>\*</sup> 天津市科委重点基金项目,12JC2DJC30000 号。崔玉虎,硕士研究生,E-mail: yangmeijie0304@163.com
通讯作者:袁建军,教授,E-mail: jj\_yuan@tust.edu.cn
收稿日期: 2012-11-15,收修改稿日期: 2013-05-21

**1.1.2** 密度、黏度及 pH 的测定 卤水密度采用比 重瓶法测定,测定结果进行空气浮力校正。黏度用乌 氏玻璃黏度计测定,计时秒表的精度为±0.02s。pH 使 用 PHB-8 型笔式 pH 计测定(上海康仪仪器有限公司 生产)

1.2 实验原料

实验原料取自西藏龙木错湖水及结则茶卡湖水。 其主要化学组成见表 1, 2。

表1 龙木错湖水主要化学组成	
----------------	--

Tab.1 Chemical Composition of the Longmu Sait Lake brines												
离子	Ca <sup>2+</sup>	$Mg^{2+}$	Cl <sup>-</sup>	$\mathrm{SO}_4^{2-}$	$\mathbf{K}^+$	$Li^+$	$B_2O_3$	$CO_{3}^{2-}$	$HCO_3^-$	$Na^+$	$\mathrm{H}_{2}\mathrm{O}$	
含量(wt%)	0.23	0.90	7.41	0.57	0.30	0.01	0.06	—	0.04	2.93	88.85	

表 2 结则茶卡湖水主要化学组成

Tah 2	Chemical	l Comn	osition	of the	lieze	Salt	Lake	brines

离子	Ca <sup>2+</sup>	$Mg^{2+}$	Cl	$\mathrm{SO}_4^{2-}$	$K^+$	$Li^+$	$B_2O_3$	CO <sub>3</sub> <sup>2-</sup>	$HCO_3^-$	Na <sup>+</sup>	$\rm H_2O$
含量(wt%)	0.02	0.03	5.87	0.26	0.22	0.02	0.07	0.31	_	3.93	89.28

1.3 兑卤实验

由于 MgCO<sub>3</sub> 溶解度很小(K<sub>sp</sub>=3.5×10<sup>-8</sup>), 由表 1、 表 2 卤水组成可知, 当两湖卤水相兑, 将产生沉淀反应:

$$Mg^{2+} + CO_3^{2-} = MgCO_3 \downarrow$$

为使混合卤中的 CO<sub>3</sub><sup>2-</sup> 浓度尽可能低,同时考虑 到混合卤呈碱性,在自然蒸发过程中会吸收空气中 的 CO<sub>2</sub>,在兑卤时应使 Mg<sup>2+</sup>适当过量。实验过程为: 将碳酸盐型湖水与硫酸盐型湖水按预定体积比(结则 茶卡:龙木错)在搅拌条件下进行掺兑,在密封装置中, 置于 15°C 恒温槽中进行搅拌平衡,平衡一段时间后 (至少三天),取液相样并分析离子含量。在不同兑卤 比条件下,混合卤组成变化如表 3、图 1 所示。



#### 图 1 兑卤后混合卤水中离子的浓度与兑卤比的关系

Fig.1 Relation of the ion concentration of the mixing brines and the mixing brine ratio

表 3 不同兑卤比的卤水中离子含量 Tab.3 Chemical composition of mixed brines

	兑卤比	兑卤平衡后卤水中离子含量(g/L)									
体积比	摩尔比(CO <sub>3</sub> <sup>2-</sup> :Mg <sup>2+</sup> )	Ca <sup>2+</sup>	$Mg^{2+}$	$CO_{3}^{2-}$	$HCO_3^-$	$B_2O_3$					
0.25:1	0.03:1	0.77	9.73	_	0.33	0.98					
0.5:1	0.07:1	0.52	8.19	_	0.49	1.00					
1:1	0.14:1	0.39	6.17	—	0.67	1.03					
2:1	0.27:1	0.23	4.17	1.21	_	1.04					
3.5:1	0.47:1	0.21	2.87	1.50	_	1.06					
5:1	0.68:1	0.17	2.24	2.09	_	0.91					
7:1	0.95:1	0.17	1.76	2.12	_	0.87					

由实验结果可以看出:

 (1) 混合卤中 Mg<sup>2+</sup>浓度随兑卤比增大而减小。在 兑卤比小于 1.5:1(M<sub>CO<sup>2-</sup></sub>:M<sub>Mg<sup>2+</sup></sub>=0.2:1)之前, Mg<sup>2+</sup>浓 度下降较快,此后, Mg<sup>2+</sup>浓度变化速率趋缓;

(2) 混合卤中的总碳浓度随兑卤比的增大而增

大。由于混合卤 pH 的变化, 兑卤比 1:1 之前, 主要以  $HCO_3^-$ 形式存在, 此后以  $CO_3^{2-}$  形式存在;

(3) 混合卤中 Ca<sup>2+</sup>的浓度也随兑卤比的增大而明 显减小, 说明存在沉淀反应:

 $Ca^{2+} + CO_3^{2-} = CaCO_3 \downarrow$ 

#### 1.4 蒸发浓缩实验

为保证混合卤中较低的 CO<sub>3</sub><sup>2-</sup> 浓度,同时考虑到 混合卤呈碱性,在自然蒸发过程中会吸收空气中的 CO<sub>2</sub>,蒸发实验采用兑卤比为 1:1 的混合卤作为原料, 高温沸腾蒸发(孙之南等,1985;薛自义等,1994; Baseggio,1973),15°C 条件下冷却平衡的实验方法。

实验中将定量体积比 1:1 兑卤后的混合卤水置于 蒸发装置中, 然后加热至沸腾蒸发。在蒸发装置中设 有搅拌装置, 以避免因在蒸发过程中固相析出而固 结在蒸发装置底部, 影响传热效果。当蒸发水量达到 预定的蒸发量时, 将试样转移至平衡槽内进行恒温 平衡, 并准确控制平衡槽温度为 15℃, 平衡时间至 少为 3 天。平衡期间继续搅拌试样(特别是有大量固 相生成的试样)。平衡结束后,再次进行称量,以确定 准确的质量蒸发率,然后进行固液分离,并分别取固 相和液相进行分析。在下文中  $L_1$ — $L_8$  分别表示特定 质量蒸发率(19.66%、36.65%、49.92%、55.51%、 65.16%、68.05%、77.48%、83.59%)液相节点, $S_1$ — $S_4$ 分别表示特定质量蒸发率(65.16%、68.05%、77.48%、 83.59%)固相节点。质量蒸发率定义为:

$$\omega = \frac{W_{\rm f} - W_{\rm p}}{W_{\rm p}} \times 100\%$$

其中: *ω*—质量蒸发率(以下称蒸发率),%;

 $W_{\rm f}$ —蒸发时所取混合卤质量, g;

Wp——蒸发后所得卤水的质量,g。

蒸发实验结果见表 4、表 5 及图 2。

	表 4 兑卤蒸发过程中液相化学组成
Tab.4	Chemical composition of the liquid phase in different evaporation ratio

лU	黏度 $\mu$ 密度 $\rho$					离子:	含量(w	t%)				
pm	$(mP \cdot s) (g/mL)$	Ca <sup>2+</sup>	$Mg^{2+}$	Cl⁻	$SO_4^{2-}$	$K^+$	Li <sup>+</sup>	$B_2O_3$	$CO_{3}^{2-}$	$HCO_3^-$	$Na^+$	Н

编号	发率(%)	рН	(mP·s)	(g/mL)	Ca <sup>2+</sup>	$Mg^{2+}$	Cl⁻	$\mathrm{SO}_4^{2-}$	$\mathbf{K}^+$	Li <sup>+</sup>	$B_2O_3$	CO <sub>3</sub> <sup>2-</sup>	$\mathrm{HCO}_3^-$	$Na^+$	${\rm H}_2{\rm O}$	剩余(g/100g)
混合卤	_	8.10	1.39	1.09	0.02	0.42	6.58	0.42	0.25	0.02	0.07	0.11	_	3.53	89.13	100.00
$L_1$	19.66	7.80	1.40	1.11	0.02	0.53	8.24	0.53	0.32	0.02	0.08	0.01	0.03	4.37	86.63	79.39
$L_2$	36.65	7.60	1.63	1.14	0.03	0.66	10.61	0.69	0.42	0.02	0.10	—	0.01	5.65	82.85	60.77
$L_3$	49.92	7.20	1.90	1.18	0.03	0.80	13.12	0.84	0.50	0.03	0.13	—	—	7.00	78.64	49.70
$L_4$	55.51	7.10	2.16	1.21	0.04	0.90	14.85	0.95	0.57	0.03	0.14	—	—	7.94	75.93	43.25
$L_5$	65.16	7.00	2.29	1.22	0.04	1.21	15.91	1.29	0.79	0.05	0.19	—	—	8.04	74.01	31.39
$L_6$	68.05	7.00	2.40	1.22	0.03	1.36	15.18	1.46	0.90	0.05	0.23	—	—	7.28	73.76	27.67
$L_7$	77.48	4.60	2.94	1.24	0.02	2.49	15.09	2.63	1.63	0.10	0.35	—	—	5.04	70.91	14.96
$L_8$	83.59	5.40	6.16	1.31	0.00	2.60	16.87	2.48	1.61	0.24	0.85	_	_	9.57	64.60	6.25

 $L_1 - L_8$ 表示特定质量蒸发率液相节点

表 5 兑卤蒸发过程中固相化学组成

Tab.5	Chemical	composition	of the	solid	phase in	n different	evaporation	rates
					P			

样品	蒸发率		离子含量(wt%)											
编号	(%)	Cl-	Ca <sup>2+</sup>	$Mg^{2+}$	$\mathrm{SO}_4^{2-}$	$K^+$	$\mathrm{Li}^+$	$B_2O_3$	$CO_{3}^{2-}$	$Na^+$				
$S_1$	65.16	46.22	0.06	1.12	0.41	0.22	0.01	0.13	0.08	27.89	NaCl			
$S_2$	68.05	50.12	0.03	1.03	0.38	0.24	0.01	0.12	0.09	30.57	NaCI			
$S_3$	77.48	51.90	0.23	0.45	0.82	0.28	0.02	0.10	0.00	32.76	NaCl + Pia			
$\mathbf{S}_4$	83.59	48.00	0.23	1.10	1.32	1.05	0.04	0.21	0.00	28.66	naci + Pic			

Pic: 软钾镁矾; S1-S4表示特定质量蒸发率固相节点

由实验结果可以看出:

(1) 混合卤水在蒸发前对 NaCl 是不饱和的,随着蒸发进行, NaCl 逐渐浓缩,到质量蒸发率为 65.16%(L<sub>5</sub>)时, NaCl 达到饱和并析出。在质量蒸发率为 68.05%之前(L<sub>6</sub>)为 NaCl 析出区,此时 NaCl 的析出 率为 41.33%。

(2) 混合卤中仍存在少量碳酸根及碳酸氢根离

子,随着蒸发进行,由于镁离子及总碳离子的富集, 将导致少量碳酸镁析出。

(3) 当蒸发到质量蒸发率达到 68.05%(L<sub>6</sub>)和77.48%(L<sub>7</sub>)之间时,软钾镁矾(Pic)达到饱和并析出,卤水中钾、镁、硫酸根的含量迅速减少。

(4) 在试验范围内蒸发过程中混合卤水中的锂、 硼浓度随着卤水的蒸发而不断增大,没有明显的析

母液

样品

质量蒸





出现象。蒸发结束后的母液中锂的质量百分含量为 0.24%(约 2.83g/L), 硼的质量百分含量为 0.85%(约 11.11g/L)。

#### 2 相图分析

兑卤后的混合卤水组成主要有: Na<sup>+</sup>、K<sup>+</sup>、Mg<sup>2+</sup>、Cl<sup>-</sup>、 SO<sub>4</sub><sup>2−</sup>、Ca<sup>2+</sup>、CO<sub>3</sub><sup>2−</sup>、HCO<sub>3</sub><sup>-</sup>、B<sub>2</sub>O<sub>3</sub>、Li<sup>+</sup>等,但Ca<sup>2+</sup>、CO<sub>3</sub><sup>2−</sup>、 HCO<sub>3</sub><sup>-</sup>、B<sub>2</sub>O<sub>3</sub>、Li<sup>+</sup>的含量相对 Na<sup>+</sup>、K<sup>+</sup>、Mg<sup>2+</sup>、Cl<sup>-</sup>、SO<sub>4</sub><sup>2−</sup> 的含量较少,因而可将混合卤水体系简化为 Na<sup>+</sup>、K<sup>+</sup>、 Mg<sup>2+</sup>//Cl<sup>-</sup>、SO<sub>4</sub><sup>2−</sup>-H<sub>2</sub>O 五元水盐体系(李海民等, 1999),用 以对混合卤蒸发过程进行分析。

由图 3 可以看出, 兑卤后的混合卤水原料处于 Pic(软钾镁矾)结晶相区。蒸发初期原料混合卤水并未 对 Pic 饱和, 故不会有析出。由于混合中存在 Mg<sup>2+</sup> 及少量的 $CO_3^{2-}$ ,同时由于兑卤后混合卤水处于碱性 状态、吸收空气中的 CO<sub>2</sub>、会有 MgCO<sub>3</sub> 沉淀产生、体 现在相图中表现为体系液相点向背离 Mg<sup>2+</sup>方向运 动。同时,将混合卤水以及 L<sub>6</sub>(质量蒸发率为 68.05%) 两点卤水的 Ca<sup>2+</sup>、Mg<sup>2+</sup>、CO<sub>3</sub><sup>2-</sup>、HCO<sub>3</sub>进行物料衡 算,结果表明  $Ca^{2+}$ 、 $Mg^{2+}$ 的减少量与  $CO_3^{2-}$  及 HCO<sub>3</sub>的 减少总量基本相符,即从混合卤水点到 L<sub>6</sub> 是卤水浓 缩及 MgCO<sub>3</sub> 沉淀析出的过程。随着蒸发过程的进行, 液相组成点达到 L<sub>4</sub>(质量蒸发率为 55.51%)以后, 卤 水中 NaCl 开始饱和并析出。卤水继续蒸发、当蒸发 到 L<sub>6</sub>(质量蒸发率为 68.05%)后 Pic 逐渐达到饱和并析 出, 即从  $L_6$ 至  $L_8$ 的过程是 Pic 析出的过程。整个蒸 发析盐路线与 Na<sup>+</sup>, K<sup>+</sup>, Mg<sup>2+</sup>//Cl<sup>-</sup>, SO<sub>4</sub><sup>2-</sup>-H<sub>2</sub>O 五元水 盐体系 15°C 相图基本吻合。



图 3 以 Na<sup>+</sup>、K<sup>+</sup>、Mg<sup>2+</sup>//Cl<sup>-</sup>、SO<sub>4</sub><sup>2-</sup>-H<sub>2</sub>O 五元水盐体系 15°C 相图为参照的 15°C 蒸发结晶路线

Fig.3 Phase diagram and crystallization path of the quinary system Na<sup>+</sup>, K<sup>+</sup>, Mg<sup>2+</sup>//Cl<sup>-</sup>, SO<sub>4</sub><sup>2-</sup> —H<sub>2</sub>O at 15°C

Gla: 钾芒硝; Pic: 软钾镁矾; Kai: 钾盐镁矾; Car: 光卤石; Ast: 白钠镁矾; M<sub>7</sub>: 泻利盐; S<sub>10</sub>: 芒硝

在此兑卤蒸发过程中,盐类析出顺序为:碳酸 镁、碳酸镁+氯化钠、氯化钠+软钾镁矾。

## 3 结论

通过结则茶卡卤水与龙木错卤水兑卤,分离碳酸镁盐后进行高温沸腾蒸发、15°C条件下平衡实验研究,可以得出:

(1)两盐湖卤水兑卤,可以使碳酸镁盐析出。控制不同的兑卤比例,可调节混合卤水的组成。通过采用适宜的兑卤比,可以解决提锂过程中碳酸盐湖卤水碳酸锂过早析出、难以富集、硫酸盐湖卤水镁锂比高、分离成本高的难题。在以提取锂、硼为主要目的的实验过程中,考虑到自然蒸发周期较长,弱碱性卤水不断吸收空气中的 CO<sub>2</sub>,为避免蒸发过程中锂损失,以控制镁离子适当过量为宜。

(2)两盐湖卤水兑卤,析出固相仅为碳酸镁盐,钾、锂、硼等组分均未见析出。兑卤后生成的混合卤呈弱碱性。

(3) 在本实验研究中,以 1:1 兑卤比生产的混合 卤为蒸发实验原料,其蒸发析盐阶段性明显,盐类析 出顺序为:碳酸镁、碳酸镁+氯化钠、氯化钠+软钾镁 矾。蒸发析盐规律基本与 15°C 条件下的 Na<sup>+</sup>、K<sup>+</sup>、 Mg<sup>2+</sup>//Cl<sup>-</sup>、SO<sub>4</sub><sup>2-</sup>-H<sub>2</sub>O 五元水盐体系相符。

(4) 在混合卤质量蒸发率约为55.51%时, NaCl达

到饱和并开始析出;而软钾镁矾的饱和析出点在质 量蒸发率为 77.48%左右。

(5) 由实验结果分析可以看出, 在本实验研究范 围内的蒸发浓缩过程中, 锂及硼基本没有析出, 但在 析出固相中, 由于母液夹带, 会造成锂、硼的损失。 所得富锂母液中 Li<sup>+</sup>的质量百分含量为 0.24%, B<sub>2</sub>O<sub>3</sub> 为 0.85%。

(6) 兑卤及蒸发过程析盐阶段性明晰,可采用分 段分离,分别生产碳酸镁、氯化钠、软钾镁矾等副产品。 如对软钾镁矾母液继续蒸发,根据相图分析,析出的混 合盐可能由钾盐镁矾、光卤石、硫酸镁等组成。蒸发过 程中,锂、硼将进一步富集,在单独对龙木错卤水浓缩 时,富锂卤水中锂(Li<sup>+</sup>)浓度可达 0.8%—1%。

#### 参考文献

- 孙之南,郭绍珍,1985. 海水蒸发浓缩析盐析盐规律研究. 海 湖盐与化工,14(4):1—8
- 李海民,王芝兰,李纪泽,1999. 昆特依盐湖晶间卤水 25℃ 等 温蒸发实验研究. 盐湖研究,17(3):15—21

- 杨建元,张 勇,程温霞等,1996. 西藏扎布耶盐湖冬季卤水25℃ 等温蒸发研究. 海湖盐与化工,25(5):21—24
- 郑绵平,邓月金, 七 贞等, 2007. 西藏扎布耶盐湖秋季卤水 25°C 等温蒸发研究. 地质学报, 81(12): 1742—1749
- 伍倩,郑绵平,七 贞等,2012. 西藏当雄错碳酸盐型盐湖卤水自 然蒸发析盐规律研究. 无机化学学报,28(9):1895—1903
- 王云生,郑绵平,乜 贞等,2011. 西藏扎北盐湖秋季卤水(硫 酸钠亚型)5°C 等温蒸发实验研究. 地球学报,32(4): 477---482.
- 高文远,李昱昀,汤建良等,2012. 西藏藏北某盐湖卤水 5°C 等温蒸发实验研究. 盐业与化工,41(9):7—10
- 袁建军,郭桂兰,陈丽芳,2003. 盐湖卤水提锂过程中析盐规 律的研究. 中国井矿盐,11(6):10—13
- 宋彭生,李 武,孙 柏,七 贞,卜令忠,王云生,2011.盐 湖资源开发利用进展.无机化学学报,05:801—815
- 程芳琴, 成怀刚, 崔香梅, 2011. 中国盐湖资源的开发历程及 现状. 无机盐工业, 07: 1—4+12
- 薛自义, 严亦彬, 关 岳等, 1994. 制盐工业手册. 北京: 中国 轻工业出版社, 105—106
- Baseggio G, 1973. The composition of sea water and its concentrates. Fourth Symposium on Salt, 2: 351-358

## SALT PRECIPITATION AND EVAPORATION OF MIXED BRINE FROM TWO SALT LAKES IN TIBET

CUI Yu-Hu, YUAN Jian-Jun, YANG Mei-Jie, SHA Zuo-Liang

(Tianjin Key Laboratory of Marine Resources and Chemistry, Tianjin University of Science and Technology, Tianjin 300457, China)

Abstract This experiment research was conducted for understanding precipitation and evaporation behavior of brines collected and mixed in Longmu salt lake and Jieze salt lake in Tibet. Variations in chemical constituent concentration of the mixed brines in different mixing ratio were determined. In addition, in evaporation at 15°C, nine brine samples were analyzed in chemical composition. The result show that the concentration and precipitation of salts followed largely the law of crystallization in phase diagram of quinary water-salt system, i.e., Na<sup>+</sup>, K<sup>+</sup>, Mg<sup>2+</sup>//Cl<sup>-</sup>, SO<sub>4</sub><sup>2-</sup>—H<sub>2</sub>O (15°C).

Key words salt lake brine; mixing brine; evaporation and concentration; crystallization