

鹽業資源綜合利用叢書

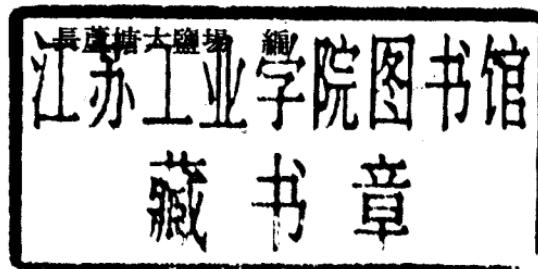


# 鹽田氯化鉀的生产与建厂

長蘆塘大鹽場編

輕工業出版社

鹽業資源綜合利用叢書  
鹽田氯化鉀的生产与建厂



輕工業出版社

1959年·北京

## 內容介紹

氯化鉀在工業上用途較廣，在農業上是重要的肥料之一。目前，氯化鉀的生產還不能滿足工農業大躍進急劇增長的需要，必須大力予以發展。而利用晒鹽后的苦鹹來提制，設備較簡，操作容易，原料丰富，是發展氯化鉀生產的一個重要方向，應該積極推廣。

這本小冊子是長蘆塘大鹽場總結該場利用苦鹹生產氯化鉀的實際經驗編寫的，介紹了工藝流程、操作方法、生產設備、以及建廠的幾個重要問題，最後還介紹了氯化鉀聯產品——精鹽、芒硝和硫酸鎂、鹹塊、鹽酸、鎂砂等的生產方法。

這本小冊子適于鹽田氯化鉀溫地開花和綜合利用鹽業資源的需要，可供各地鹽場辦廠參考，也可供氯化鉀廠工人、技術人員閱讀。

鹽業資源綜合利用叢書

### 鹽田氯化鉀的生產與建廠

長蘆塘大鹽場 編

\*

輕工業出版社出版

(北京廣安門內自廣路)

北京市書刊出版業營業許可證出字第009號

北京市印刷一廠印刷

新华書店發行

\*

787×1092公厘 1/32·1 $\frac{4}{32}$ 印張·24,000字

1959年4月 第1版

1959年4月北京第1次印刷

印數：1—5,000 定價：(10)0.18元

統一書號：15042·657

## 目 录

第一章 緒論.....	3
第二章 氯化鉀生产过程.....	5
一、氯化鉀生产的基本原理.....	5
二、氯化鉀生产工艺流程.....	6
三、氯化鉀生产操作方法.....	6
第三章 氯化鉀生产設備.....	23
一、設備的平衡核算——分部定額和消耗定額.....	23
二、各項生产設備.....	23
第四章 氯化鉀厂的建厂.....	31
一、鹽田氯化鉀厂平面布置.....	31
二、厂址選擇.....	31
第五章 氯化鉀的副产品.....	38
一、精鹽.....	38
二、芒硝和硫酸镁.....	34
三、鹵塊.....	35
四、鹽酸.....	36



## 第一章 緒論

氯化鉀是一种最重要的鉀鹽，也是主要的化工产品之一。氯化鉀的分佈甚广，主要分佈在鉀鹽矿、海水和內陸鹽湖中。

世界上最大的鉀鹽矿，当推苏联的索利加木斯克和德国的斯达斯福尔特矿区。鉶鹽矿中氯化鉀主要是以鉶岩鹽（主要为氯化鉀）、鉶石鹽（氯化鈉氯化鉀复鹽）、光鹵石、鉶鹽鎂矾（氯化鉀、硫酸鎂具有三个結晶水的复鹽）和杂鹵石（一分子氯化鈉、氯化鉀、硫酸鎂具有一結晶水的复鹽）等形态存在，其中主要的为前三种。

各国内陆鹽湖中含有相当丰富的氯化鉀，如我国青海察尔汉鹽湖是个巨大的鉶鹽儲区，在該鹽湖下，光鹵石固層氯化鉀的儲量达2亿吨以上。鹽湖中某处鹵水比重为1.286，含鉶量（以鉶离子計）高达28.15克/升。此外，內蒙、甘肃、新疆、西藏等地都有鹽湖，这些鹽湖都含有丰富的氯化鉀。四川省是我国著名的井鹽区，該区所产鹽鹵也是制取氯化鉀的重要資源之一。例如該区的黃鹵中含有6.08克/升的氯化鉀（濃度为波美19度），利用这种鹵水制取食鹽后的母液，含氯化鉀高达50克/升，是制取氯化鉀十分理想的原料。

海水是取之不尽用之不竭的制取氯化鉀的資源，濃度約为波美3度（比重1.0212），含有0.4~0.5克/升的氯化鉀。將海水濃縮，采取食鹽后的苦鹵，氯化鉀含量高达20克/升以上，是宝贵的制造氯化鉀的原料。按照我国1959年原鹽計劃产量，如將所有苦鹵全部利用起来，可以获得約6~7万吨氯化鉀，这是一个十分巨大的資源，因此，在我国來說，苦鹵是制取氯化鉀最重要的資源。

草木灰也是一种可資利用的提取氯化鉀的原料，有人試驗，草木灰的水浸溶液，蒸發至波美 32~38 度之間即可获得氯化鉀，每 100 公斤草木灰，可制取 3 公斤左右。

此外，动物体中也有微量的鉀存在。

氯化鉀是無色透明或白色的等軸晶系結晶，为离子化合物，味苦咸，比重 1.987，熔点 770°C，沸点 1415°C，純淨制品与空气接触不易潮解，但有結塊性，易溶于水，在 20°C 时饱和溶液为 256 克/升。它的溶解度随着温度的上昇而增大，溶液呈中性反应，不溶于無水酒精及濃鹽酸中。溶解时呈吸热反应，所以可以作起寒剂（冷媒），例如 100 克冰与 30 克氯化鉀能使温度下降 11°C。高温时能徐徐揮發而不改变成分。無爆發性，呈紫色焰色反应。

氯化鉀的用途十分广闊。在工業方面，它是一切鉀鹽的原料，硫酸鉀、氯酸鉀、硝酸鉀、高錳酸鉀、鉻酸鉀、氫氧化鉀、過氯酸鉀等等，都是以氯化鉀为原料的。氯化鉀又广泛应用在肥皂、玻璃及印染工業方面；由氯化鉀制成的氯酸鉀是采礦工業所不可缺少的。在农業方面，氯化鉀是最重要的鉀肥之一，土壤中施以鉀肥，可以使农作物枝桿粗壯，不易倒伏，果实飽滿。在医药上，氯化鉀被用作利尿剂。此外，在金屬电解工業方面，用作助熔剂，降低熔点。

我国制鉀工業大部分以苦鹵为原料，但产量还远远不能滿足工农業發展的需要，必須大大發展。大躍进以来，制鹽工業系統，正在以鹽为綱，综合利用鹽業資源的方針下大搞苦鹵综合利用，使小型氯化鉀厂遍地开花。在我国氯化鉀工業有着無限广闊的發展前景。

## 第二章 氯化鉀生产過程

### 一、氯化鉀生产的基本原理

利用苦鹵制取氯化鉀是經過苦鹵处理，蒸發濃縮、保溫沉淀、冷却結晶和分解洗滌等工序而完成的。每个生产工序都以各种鹽类有着不同的溶解度及其在不同温度下溶解度的变化为基础的。

現將苦鹵中所含主要成分——氯化鈉、氯化鎂、硫酸鎂和氯化鉀的溶解度表列如下：

不同溫度下氯化鈉、氯化鉀、氯化鎂、硫酸鎂的溶解度

表 1  
單位：克/100克水

鹽類 溶解度 溫度 <sup>°C</sup>	0	10	20	40	60	80	100
氯化鈉	35.7	35.8	36.0	36.6	37.3	38.4	39.12
氯化鉀	27.6	31.0	34.0	40.0	45.5	51.0	56.70
氯化鎂	52.8	53.5	54.5	57.5	61.0	66.0	73.0
硫酸鎂	*	26.7	30.8	35.5	45.7	55.0	62.75
							**

\*溫度並非 0°C 而為 1.8°C。

\*\*溫度並非 100°C 而為 99°C。

上述 4 种鹽类的溶解度用圖來表示如圖 1。

由上列数据来看，氯化鎂的溶解度最大，硫酸鎂次之。在室温时，氯化鉀的溶解度几乎与氯化鈉的溶解度相等；氯化鉀的溶解度随着温度的升高而增大，而氯化鈉的溶解度几乎与温度不發生关系，即温度升高，但它的溶解度增加不大。我們就

利用各種鹽類溶解度的特性使它們得以分離。例如：溶液在蒸發濃縮過程中，由於失去水分，氯化鈉、硫酸鎂即以固體析出，而氯化鉀因溶解度大，在高溫時仍以液相存在於溶液中，經過保溫沉淀，析出的氯化鈉和硫酸鎂沉降了而氯化鉀則保留在清澄的鹵水中。又如光鹵石( $KCl \cdot MgCl_2 \cdot 6H_2O$ )分解洗滌為氯化鉀時，也是利用氯化鉀與氯化鎂兩者溶解度不同的原理。

## 二、氯化鉀生产工艺流程

利用苦鹵制取氯化鉀，它的工藝流程如圖 2 所示。

## 三、氯化鉀生产操作方法

氯化鉀生产操作方法按工序介紹如下：

### (一) 苦鹵處理

苦鹵是一種組成複雜的溶液，現舉我國渤海沿岸大沽鹽區所產苦鹵成分如表 2。

原料苦鹵中存在有大量硫酸鎂和氯化鈉，會嚴重地影響氯化鉀的產質量，並給生產操作帶來了一系列的困難。例如未經處理的苦鹵直接加熱蒸發，所得苦鹵鉀鹽（俗稱高低溫鹽）中氯化鉀的含量高达 13.2%，造成氯化鉀的大量損失。如果事先把苦鹵加以處理，那末，苦鹵鉀鹽中氯化鉀的含量一般僅在

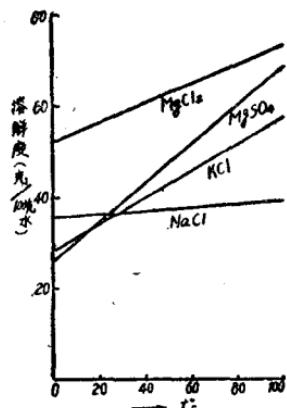


圖 1 氯化鈉、氯化鉀、氯化  
鎂、硫酸鎂的溶解度圖

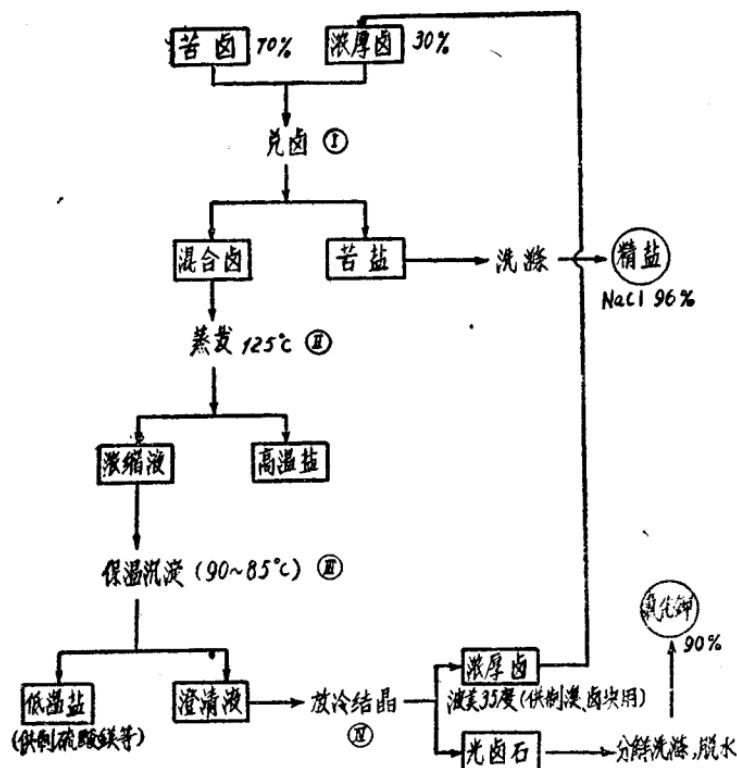


圖 2 氯化鉀工藝流程圖

表 2

苦鹹成分表

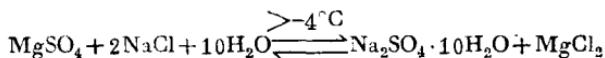
苦鹹濃度		化 學 成 分 (克/100毫升)					
比 重	波美度	硫酸鎂	氯化鎂	氯化鉀	氯化鈉	總計	氯化鎂
1.2623	30	6.69	16.62	2.33	9.88	35.52	.40
1.2570	29.5	5.79	15.17	2.29	11.36	34.61	0.38
1.2428	28.2	5.80	12.76	1.70	11.75	32.01	0.45
1.2574	29.60	6.52	14.14	2.00	12.58	35.24	0.46

1~1.5% 之間，很少有超过 3% 的。造成氯化鉀損失（即氯化鉀轉移到苦鹵鉀鹽中）的原因，主要是由于硫酸根和氯化鈉的存在。硫酸根含量高时，可以使鉀離子变为各种复鹽状态而析出。有人研究如將苦鹵的硫酸根徹底除淨，那末，氯化鉀的产量可以提高一倍。同时，苦鹵由于含氯化鈉及硫酸鎂过多，在高温时，硫酸鎂以細微的一水状态伴随氯化鈉析出，不易除去，容易結垢，隔絕热源与鹵水的热交換，造成热量损失，影响濃縮操作和保温沉淀，並可能造成炸鍋事故。

理想的氯化鉀原料其硫酸鎂和氯化鎂的比值（即  $\frac{\text{MgSO}_4}{\text{MgCl}_2}$ ）应小于 0.11；氯化鈉含量愈低愈好，而氯化鉀和氯化鎂的含量則愈高愈好。为了达到这个目的，可用以下方法对苦鹵进行处理。这些方法有时單独使用，有时結合使用。

1. 天日复晒法 晒鹽后的苦鹵濃度一般在波美 28~29 度，其中含有相当高的硫酸鎂和氯化鈉。如把这种苦鹵利用日光在蒸發池或結晶池中（这些池子在北方鹽場都是泥做的）繼續蒸發，使苦鹵濃度达到波美 32 度以上，使其中大部分氯化鈉在蒸發过程中析出，同时硫酸鎂也部分析出，就相应提高氯化鉀和氯化鎂的含量，不但提高成品質量，而且增加产量，降低煤耗。采取这一方法加工苦鹵是最經濟的。

2. 冷冻法 利用天然低温或冷冻机把苦鹵进行冷冻，在低温条件下，苦鹵中的氯化鈉和硫酸鎂都以十水硫酸鈉（芒硝）形态析出：



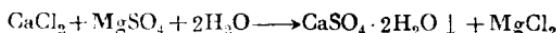
一部分則以七水硫酸鎂 ( $\text{MgSO}_4 \cdot 7\text{H}_2\text{O}$ ) 状态析出，这样，苦鹵中有害杂质——氯化鈉和硫酸鎂就大大減少了。

苦鹵中兌入波美 12~13 度新鹵（未經晒鹽的含氯化鈉高

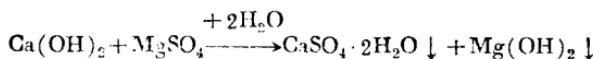
的不饱和卤）在低温下冻制芒硝，把冻制芒硝后的母液（俗称硝湯）作为提高制钾原料。这种方法，也有介绍的。我们认为这种方法是不可取的。它的害处：（1）苦卤浓度稀释了以后虽然可以复晒以恢复原来的浓度，但是在复晒过程中苦卤量要受到损失；（2）增加了苦卤复晒面积；（3）在苦卤中增加了氯化钠的含量，因为在新老卤复合冻硝操作中，其复合的比例主要凭借于操作经验，而没有严格的标准和控制条件，一般说来，新卤的加入量会超过产硝的实际需要量，因此，最好不要采用这种方法，但是如果采用这种方法的目的是以产硝为主，处理苦卤为辅，就又当别论了。

**3. 化学处理法** 化学处理法一般是用氯化钙或石灰为沉淀剂，使苦卤中的硫酸根以石膏状态析出而除去。

用氯化钙为沉淀剂时：



用石灰为沉淀剂时：



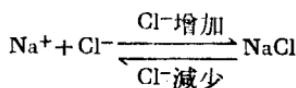
研究结果证明，用预热  $\text{CaCl}_2$  溶液保持在  $80\sim90^\circ\text{C}$  进行沉淀反应，硫酸根的除去率可达 85.5%，而且硫酸钙易于得到粗粒结晶，但它的缺点是苦卤的浓度由波美 32 度稀释到波美 27.9 度，增加了耗煤，从而增加了成本。

用石灰作为硫酸根的沉淀剂时，一般将石灰加入浓苦卤中，使硫酸根变成硫酸钙的沉淀而除去，但是与直接加入氯化钙有相同的缺点，即稀释了苦卤的浓度，同时增加了操作的手續。总之，化学处理法的优点是：除硫率高，氯化钾的回收率高，煎熬粗盐可资利用。但是降低了浓度，增加了耗煤；增加了操作困难和氢氧化镁和硫酸钙沉降等困难。

4. 兌鹵法 这是我国目前普遍采用的方法。根据实践，在原料苦鹵中兑入适量的光鹵石的母液（濃厚鹵）是合适的。濃厚鹵实际上是稠厚的氯化鎂溶液，它的成分大致如下：

硫酸鎂	氯化鎂	氯化鉀	氯化鈉
2.5~3.0	40~42	<1.0	<2.5 克/100毫升

在原料苦鹵中加入大量的氯化鎂，就改变了溶液（苦鹵）的組成，增加了氯离子浓度。而氯离子浓度的增加，根据质量作用定律，就迫使氯化鈉析出。它的反应可用平衡反应来表示：



可逆反应存在着反应平衡的过程：

$$K = \frac{[\text{Na}^+] [\text{Cl}^-]_{\text{NaCl}} + [\text{Cl}^-]_{\text{MgCl}_2}}{[\text{NaCl}]}$$

这个平衡式說明了苦鹵中加入濃厚鹵，大大增加了  $\text{Cl}^-$  离子的浓度，由于平衡常数 K 值不变，那末， $\text{Na}^+$  就被迫和“强有力”的氯离子结合成氯化鈉，由溶液中结晶出来。

下面試舉一个 7:3 兌鹵（即 70% 波美 30° 度苦鹵加入30% 濃厚鹵）的例子來說明：

單位：克/100毫升

鹵水名称	硫酸鎂	氯化鎂	氯化鉀	氯化鈉
苦鹵	7.25	14.50	2.00	12.50
混合鹵	5.80	22.0	1.80	7.00

經兌鹵后，氯化鈉析出量为氯化鈉总量的： $\frac{(12.5 - 7.0)}{12.5} = 44\%$ ，也就是采用 7:3 兌鹵的方法，氯化鈉可以減少 44%；硫酸鎂-氯化鎂的比值由兌鹵前的 0.50 下降到 0.26。

由光鹵石反应平衡式  $\text{MgCl}_2 + \text{KCl} + 6\text{H}_2\text{O} \rightarrow \text{KCl} \cdot \text{MgCl}_2 \cdot 6\text{H}_2\text{O}$  来

看，苦鹵中氯化鎂的增加有助于光鹵石的析出，但濃厚鹵的加入量也应适当控制，濃厚鹵加入过多，就降低了氯化鉀的含量，並增加了濃厚鹵在蒸發时的空运转，从而增加了煤耗和設備容积。总之，兌鹵的方法应决定于苦鹵的質量。苦鹵中含氯化鈉高、浓度低时，濃厚鹵兌入量以稍高为宜（一般加入量最高不得超过40%）；反之，就可以加一些。無論如何，苦鹵的濃度应保持在波美27度以上，若低于此濃度，虽經兌鹵也不能取得滿意的結果。

我国現有氯化鉀厂大部分采用兌鹵的方法。在兌鹵槽（池）中先打入70%（以容积計）苦鹵，然后再打入30%濃厚鹵，攪拌15分鐘，使之充分混合，靜置充分沉淀4小时以上（沉淀时间愈長愈好，但应考慮到設備的利用），上層的清液称为混合鹵，它的濃度为波美30.5~31.0度，供蒸發工序需要。槽底沉淀物为苦鹽，它的成分如下：

硫酸鎂	氯化鎂	氯化鉀	氯化鈉
1.0~20%	4~8%	微量	70~85%

苦鹽撈出后，放在潔淨之处进行瀘鹵，供洗滌精鹽用。

氯化鉀厂剛投入生产沒有濃厚鹵可兌时，可以采取分段濃縮法除去硫酸鎂和氯化鈉。方法是先將苦鹵濃縮到116~117°C，冷却結晶析出硫酸鎂和氯化鈉，然后將清液繼續蒸發到125°C，分段濃縮所得濃厚鹵逐漸增多，就可用来兌鹵。

## （二）蒸發濃縮

用苦鹵制取氯化鉀，首先是使苦鹵中氯化鉀和氯化鎂在适宜的条件下結晶为光鹵石，光鹵石再經分解洗滌等操作得到氯化鉀。大家知道，一种溶質要自溶液中以固相析出，首要的条件是使溶液达到飽和。光鹵石析出所需的濃度为波美35.5~

36.0 度（在室溫下）。蒸發的目的，即在于蒸發水分，使氯化鉀和氯化鎂溶液達到飽和。其次，在蒸發過程中，由於混合鹵濃度的提高，硫酸鎂以一水硫酸鎂 ( $MgSO_4 \cdot H_2O$ ) 狀態和氯化鈉不斷析出，就附帶起着除去雜質的作用。蒸發濃縮是制取氯化鉀過程中最主要的一環。

蒸發後苦鹵的濃度，與蒸發的終止溫度有著十分密切的關係，也就是必須使苦鹵達到一定的蒸發終止溫度。根據我們的實驗，蒸發終止溫度與蒸發後的濃度關係如下：

終止溫度 °C	121	122	123	124	125	126	127	128
溶液濃度 'Be'	35.05	35.59	36.02	36.00	36.08	36.22	37.15	37.43

如前所述，光鹵石結晶的濃度為波美 35.5~36.0 度，從上表來看，蒸發終止溫度應在 122~126°C 之間，根據實際經驗以 124~125°C 最為適宜。溫度过高，在蒸發過程中氯化鉀和氯化鎂就結合為光鹵石伴隨着氯化鈉和硫酸鎂析出，影響了氯化鉀的收得率。也就是說，在高溫情況下，氯化鉀和氯化鎂不再以溶質狀態保留在液相中而以團體析出。其次，由於溫度过高，一水硫酸鎂結晶過細，影響下一工序的澄清。再次，終止溫度过高，延長生產時間，增加煤耗，降低台時生產能力，有害無益。溫度过低，光鹼石結晶不完全，也影響產量。

光鹹石的產量，不僅與終止溫度有關，而且和液溫上升速度有關，這就關係到火力的強弱。火力愈強，溫度上升速度大，水分蒸發也快，鹹水迅速達到終止溫度，台時生產能力就高。火力弱時，溫度上升緩慢，水分緩緩由溶液中揮發出去，但不易達到終止溫度，台時生產能力低，而且溫度不易掌握準確。總之，蒸發最有利的條件是：(1) 終止溫度為 124~125°C；(2) 火力要強，溶液上升速度快。

蒸發濃縮操作，在鑄鐵圓鍋中進行（如用平鍋或其他近代

化的蒸發設備更好)，先將混合鹵導入預熱鍋中，利用烟道余熱預熱混合鹵。然后再打入蒸發鍋中，用直接火加熱。鹵水在蒸發過程中，溫度達到 $115^{\circ}\text{C}$ 時氯化鈉開始析出，而以 $118\sim 120^{\circ}\text{C}$ 之間析出最為旺盛， $118^{\circ}\text{C}$ 以後硫酸鎂也以一水硫酸鎂( $\text{MgSO}_4 \cdot \text{H}_2\text{O}$ )狀態細微結晶析出，統稱為高溫鹽或高溫結晶。高溫鹽的成分大致如下：

硫酸鎂	氯化鎂	氯化鉀	氯化鈉
10.71	7.51	0.58	65.88%

高溫結晶須要及時撈除，免得附着鍋底，結成鍋垢，影響熱量與鹵水的交換，以致傳熱不良，不但浪費熱量而且能夠發生炸鍋事故。撈鹽最簡單易行的方法，可以把洋鐵鹵勺放入鍋中，在沸騰的情況下，鹽就翻入勺內，每隔數分鐘拿出倒去，重行放入鍋內。同時，把鐵制內徑約20公分、高20公分的小桶掛在鍋的四壁，鹵水沸騰時鹽也可落入桶內。

除了撈鹽以外，加強鏟鍋操作也是十分重要的，鏟鍋效率與鍋鏟的形狀、材料以及操作方法有關。鍋鏟頭的規格常用寬6公分長15公分的，鋼質制，這樣便於使用，效果也好。操作時應着重鏟鍋的四壁。撈鹽和鏟鍋工作做得好壞，直接關係到鍋的使用壽命和熱的利用率。

蒸發鹵水時，產生很多泡沫，影響測量溫度的準確性，可以加入少量油渣，破除表面張力，消除泡沫，油渣不能加入過多，否則不利于蒸發。

溫度達到 $120^{\circ}\text{C}$ 後要加強檢查液溫。檢查液溫，常用1.2公尺長的溫度計，溫度計插入深度甚為重要，一般以插入液面20公分左右為宜。

市場購得的溫度計往往誤差很大，使用前必須經過嚴格校準。最簡便的校驗溫度計準確度的方法是：由 $122^{\circ}\text{C}$ 開始逐步取

出該溫度下的濃縮液，略為靜置沉降，至92°C時，用500毫升广口瓶取出清液若干，在冷空气或冷水中使它迅速冷却，檢查光鹵石析出情況，如光鹵石結晶堅密地佈滿全瓶，表示該溫度計在該溫度下光鹼石產量最高，溫度最宜，確定此溫度為該溫度計的蒸發終止溫度。例如，一支新溫度計用上法，逐度進行檢驗，發現127°C時光鹵石析出情況最好，那末使用時，就以127°C出鍋。換句話說，該溫度計上指示的127°C相當於標準溫度計125°C，其誤差為+2°C。在實際生產中也可用這種方法來檢查蒸發終止溫度是否準確。這是一種簡便易行的檢查方法。

### (三) 保溫沉淀

自濃縮鍋內放出的濃縮液呈渾濁狀，雖經撈鹽操作，但鹽分含量還是很高的，如不經保溫澄淀，勢必影響光鹵石的質量。由下節可知，光鹵石質量低劣，將直接影響氯化鉀的產質量，所以保溫沉淀操作極為重要，它是保證氯化鉀產質量的有決定意義的一個工序。

濃縮液在保溫槽中利用它自身的重力而逐漸沉降，沉降速度可以用斯托克斯的沉降公式來表示：

$$V = 2/9r^2g \frac{(d-\rho)}{\mu}$$

式中： $V$  = 沉降速度；

$r$  = 顆粒半徑（公分），

$g$  = 重力加速度；

$d$  = 沉降物密度；

$\rho$  = 水的密度；

$\mu$  = 粘度（克/公分·秒）

由上式可見，沉降速度沉降物顆粒半徑的平方成正比，也