

輕工業及食品工業小型工廠設計叢書

# 年产12吨制溴厂简易设计

輕工业設計院設計

輕工業出版社

輕工業及食品工業小型工廠設計叢書

# 年產12噸制溴廠簡易設計

輕工業部輕工業設計院設計

輕工業出版社

1959年·北京

# 目 录

前言 .....	( 3 )
生產工藝流程 .....	( 4 )
生產能力和產品質量 .....	( 7 )
原料燃料消耗量 .....	( 8 )
生產設備一覽表 .....	( 9 )
工藝技術操作規程 .....	( 10 )
工具表 .....	( 15 )
操作工人配備 .....	( 16 )
建廠投資估算 .....	( 17 )
附圖：	
溴廠平面、立面、剖面圖 .....	( 18, 19 )
設備安裝系統圖 .....	( 20 )
汽鍋構造圖 .....	( 21 )
溴素反應缸 .....	( 22 )
冷凝器 .....	( 23 )
氯氣發生瓶 .....	( 24 )

輕工業及食品工業小型工廠設計叢書

# 年產12噸制溴廠簡易設計

輕工業部輕工業設計院設計

輕工業出版社

1959年·北京

# 目 录

前言 .....	( 3 )
生產工藝流程 .....	( 4 )
生產能力和產品質量 .....	( 7 )
原料燃料消耗量 .....	( 8 )
生產設備一覽表 .....	( 9 )
工藝技術操作規程 .....	( 10 )
工具表 .....	( 15 )
操作工人配備 .....	( 16 )
建廠投資估算 .....	( 17 )
附圖：	
溴廠平面、立面、剖面圖 .....	( 18, 19 )
設備安裝系統圖 .....	( 20 )
汽鍋構造圖 .....	( 21 )
溴素反應缸 .....	( 22 )
冷凝器 .....	( 23 )
氯氣發生瓶 .....	( 24 )

## 前　　言

為了從海鹽副產苦鹹中提溴能在全國各大小鹽坊遍地開花，本設計着重考慮了採用簡單的操作方法和容易籌集的設備。

本設計選用了簡易的手工操作，使一般工人都能很快掌握。所用設備主要為瓦缸汽油桶，缸管和玻璃管等，其加熱設備只是一付簡單的土灶，因此投資少，建廠快，不用電力，不用鋼材和耐火材料。

本設計是以處理年產2～3萬噸海鹽鹽坊副產苦鹹製造氯化鉀或鉀鎂肥後的全部波美35度老鹹作為設計依據的。建設單位也可根據自己的生產老鹹的情況將<sup>丁</sup>的生產規模擴大或縮小。

本設計生產方法有二種，一種是漂粉鹽酸法，另一種是鹽酸氧化錳法。至於採取何法，應根據漂粉和氧化錳的市場供應情況來決定。漂白粉也可以由幾個溴廠聯合在適當的地點建立一個食鹽电解廠，估計一個年產燒鹼80噸的电解廠（本院有此設計），所產漂粉，可供本設計規模的溴廠8個廠生產使用。

鹽酸可以從土法制鹽酸來獲得（本院有此設計）。

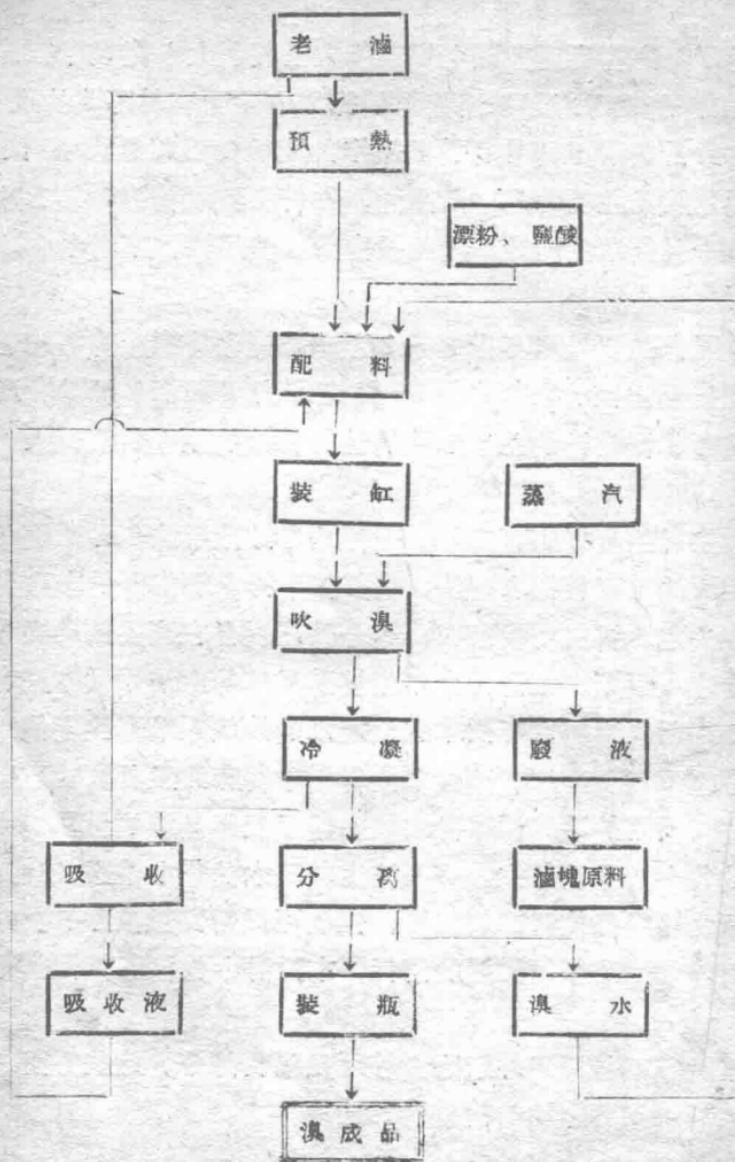
由於所用的鹽酸、漂粉或氧化錳以及產品溴的量都不大，溴廠的集中或分散建立，完全決定於鹹水的集中情況。

氧化錳最好使用二氧化錳，但也可以用質量較好的軟錳礦為原料，為了減少氧化錳的消耗，本設計中包括了氧化錳回收部分。

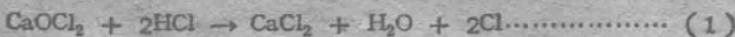
本設計不包括廠外運輸、管理及福利部分，這些方面，建設單位可以本着節約的精神自行處理。

# 生产工藝流程

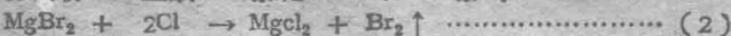
## 一、漂粉盐酸法



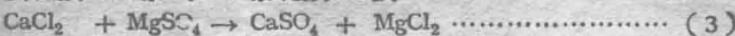
漂粉壁酸法制溴的反应如下：



漂白粉 鹽酸 氯化鈣 水 氯氣



溴化镁 氮气 氯化镁 溴

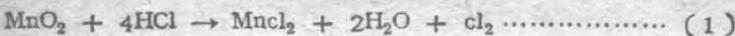


氯化鈣 硫酸鎂 硫酸鈣 氯化鎂

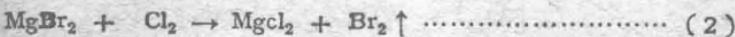
廢液中的硫酸鈣和原夾雜在漂粉中的固型雜質，貯存中經過一定時間後可以沉淀下來與清液分開，而不影響廢液的再加工使用。

## 二、鹽酸氯化錳法

反应原理与漂粉盐酸法相似，只是发生氯气的原料是以氧化锰来代替漂粉与盐酸作用发生氯气，其反应式如下：



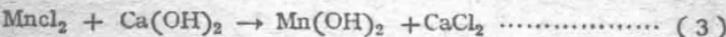
二氧化锰 鹽酸 氯化锰 水 氯气



溴化镁 氯气 氯化镁 溴

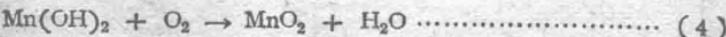
由於氧化錳不容易和滷水分開，影響滷塊質量和錳的收回使用。所以上述第一段反應過程，在單獨的容器中進行。

鹽酸氧化錳法流程中，關於回收氧化錳部分，另見工藝技術操作規程（乙第八項），其反應式如下：



氯化錳 消石灰 氢氧化錳 氯化鈣

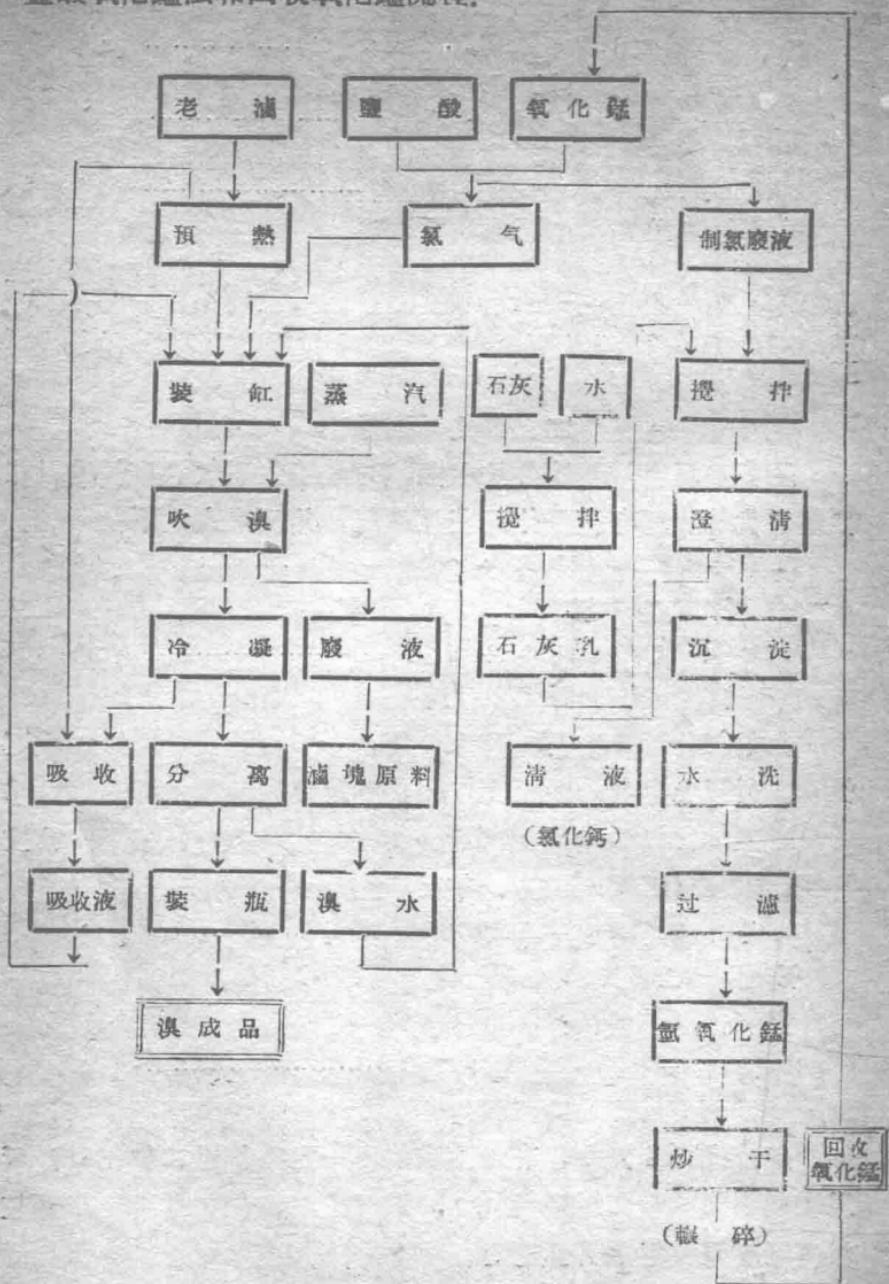
### 氫氧化錳焙燒後：



## 氢氧化锰 氧 二氧化锰 水

反应式(4)中，有时生成的不一定全部是二氧化锰，所以在利用回收氧化锰进行(1)式反应时，氧化锰的使用量应根据回收氧化锰的质量而定。

鹽酸氧化錳法和回收氧化錳流程:



## 生產能力和產品質量

### 一、漂粉鹽酸法

每30分鐘處理一次，每缸120升老滷，同時使用2個缸，

$$\text{每小時 } 2 \times \frac{60}{30} \times 120 = 480 \text{ 升老滷，}$$

每天  $480 \times 24 = 11520$  升老滷，

每200升老滷產溴1公斤，

每天產量  $11520 / 200 = 57.6$  公斤，

全年生產300天，產溴  $57.6 \times 300 = 17280$  公斤 = 17.28噸。

全年處理波美35度老滷3,456立米。

### 二、氧化鋅鹽酸法

每40分鐘處理1次，每缸120升老滷，同時使用2個缸，

$$\text{每小時 } 2 \times \frac{60}{40} \times 120 = 360 \text{ 升老滷，}$$

每天  $360 \times 24 = 8640$  升老滷，

每200升老滷產溴1公斤，

全年產溴  $8640 / 200 = 43.2$  公斤，

全年產溴  $43.2 \times 300 = 12960$  公斤 = 12.96噸。

全年處理波美35度老滷2,592立米。

各鹽坊籌建溴廠時，參照上述數字，依每產原鹽1噸副產波美30度苦滷0.6~0.8立米，生產氯化鉀(KCl)或鉀鎂肥後，每70立米苦滷副產波美35度老滷14~16立米的比例來考慮規模。

產品溴質量：含純溴95%以上。

# 原料燃料消耗量

## 一、漂粉鹽酸法

(1) 海鹽苦鹹提取氯化鉀或鉀鎂肥的母液波美35度老鹹量全年3456立米。每天11.52立米。

每吨溴需老鹹200立米。

(2) 漂粉：

按含有效氯30%計算。

每次1.6公斤一缸，共2缸，30分鐘1次；

每小時需6.4公斤，每天24小時計154公斤。

每年約46.2吨。

每吨溴需漂粉2.6吨。

(3) 鹽酸：

按含氯化氫(HCl)35%計算(使用土制鹽酸時，可依此折算)。

每年需51吨，每天173公斤，每小時需7.2公斤。

每吨溴需鹽酸3吨。

(4) 原煤：

根據司爐技術的好壞有很大出入，一般每吨溴需6吨煤。

## 二、氧化錳鹽酸法

(1) 波美35度老鹹量：

全年2592立米，每天8.64米。

每吨溴需老鹹200立米。

(2) 氧化錳：

作好回收操作，補充錳量，全年估計不超过30吨。

(3) 鹽酸：

依回收錳中二氧化錳( $MnO_2$ )含量的多少而有出入，一般按35%純度的鹽酸計算，全年应在90~120噸之間。

(4) 煤：

每噸溴需煤6噸左右。

上述數字往往由於進料質量和操作技術的熟練程度而增大或縮小。各廠可在試生產一段時期後，找出正確的定額。

### 生產設備一覽表

序號	設備名稱	數量	規 格 說 明
1	加熱灶	1個	磚砌土灶，火床面積0.15平方米，燃煤量10公斤/小時。
2	蒸汽鍋爐	1個	Φ600×500毫米汽油桶改裝，受熱面1.1平方米，蒸發量30公斤/小時，常用表壓0.1公斤/平方厘米。
3	反應吹溴缸	2個	以容量大於120升普通水缸改裝，缸上以倒扣盆缸作密封。
4	預熱鍋	1個	Φ1300×(50毫米以下的生鐵鍋，也可用汽油桶來代替。
5	冷凝器	2個	玻璃管制，內管1“有效長1.0”米，外套管間串冷水。
6	分離瓶	2個	試驗室用5升玻璃瓶改裝。
7	吸收瓶	2個	試驗室用玻璃瓶或小缸，容量在3升以上。
8	磅秤	1個	稱量100公斤以內。
9	冷卻水缸	1個	容量100升也可用木桶代替。

# 工藝技術操作規程

## 一、漂粉鹽酸法

### (一) 原料檢查

(1) 原料滷水：檢查比重及含溴量，一般規格要求為比重不低於波美34度，含溴量每1,000毫升中不少於6.5克。

(2) 鹽酸：檢查純度(%)。

(3) 漂粉：檢查有效氯含量(%)。

以上檢查對每批(一定數量)進行一次，必須於使用前1~2日作好檢查工作，以免影響配料。

### (二) 配料

(1) 原料滷水：每缸每次加入預熱滷120升，預熱溫度應保持在90°C左右，過高時，配料後易造成氯化氫及氯氣損失；過低時，則延長吹溴時間，影響台時產量。如預熱鍋中滷溫已高於90°C，可投入部分冷滷，使溫度降到90°C後再行裝缸。

(2) 漂粉：以含有效氯30%為標準，每次使用1.6公斤。若實際漂粉含有效氯量有出入時，可按下式比例換算之。

$$\text{應加漂粉量} = \frac{30}{\text{實際漂粉有效氯\%}} \times 1.6 \text{ (公斤)}$$

(3) 鹽酸：以含氯化氫35%的濃度鹽酸為標準，每次使用1.8公斤。若實際鹽酸濃度有出入時，應按比例換算實際使用量，但由於鹽酸用量中，除一部分與漂粉反應生成氯外，另一部分還必須中和漂粉中的過量石灰(氫氧化鈣)，使溶液顯微酸性，這樣才能使全部游離溴易於吹出。因此鹽酸的實際使用量必須依下面比例式計算：

$$\text{鹽酸实际使用量} = \frac{35}{\text{实际鹽酸中氯化氫\%}} \times 1.6 \text{ (公斤)}$$

$$\times \frac{\text{实际使用漂粉量}}{1.6 \text{ (公斤)}}$$

### (三) 裝缸吹溴

第一步漂粉称量後在木槽中加入20升常溫老滷，攪拌5分鐘，打碎粘塊成稀漿，通過加料漏斗倒入反應缸中，隨即加入熱滷40升，將漏斗中粘着的漂粉沖淨。

第二步按配料量秤取鹽酸，通過加料漏斗加入反應缸中，隨即再加入熱滷40升。

通過二次大量滷水的衝擊，缸內的漂粉，鹽酸與原料滷基本上混合均勻，此時大部分溴已由化合狀態變為游離狀態而溶於滷中，使滷水成橙紅色，開啓蒸汽汽門鼓入蒸汽，使滷溫逐漸上升，在滷水溫度達100°C以前，進汽門可開大一點。

俟滷溫達到100°C時繼續鼓入蒸汽，滷中的游離溴即隨同蒸汽一併氣化，通過出溴管進入冷凝器中冷凝。整個出溴管與冷凝器內管為溴蒸汽充滿，呈濃紅色。為了便於冷凝，此時汽門可開得小些，到出溴管及冷凝器的上半部，溴氣已為水蒸汽所驅逐，呈無色透明的氣帶時即廢止吹溴，關閉蒸汽進汽門。然後打開缸下排料口排出廢液，此時廢液由於受到部分氯氧化鎂與硫酸鈣的影響，而稍呈混濁，顏色應為淡黃色。若稍帶赤紅色，則表示吹溴不夠徹底，應在下次操作時適當延長吹溴時間。

### (四) 冷凝，分離，回收，包裝

溴氣與水蒸汽在冷凝器中凝結成溴及溴水，流入分離瓶中，由於比重不同，液溴沉於瓶底，溴水浮於上部分，其體積比約為1:3。瓶中溴水上面存留一部分溴氣，此部溴氣由於

与过剩氯气和空气共存，浓度很低，在一般冷却条件下不易凝结。此部气体便通入回收瓶中以原料滴吸收，吸收后滴色濃紅，由回收瓶下口放出，供作裝缸时配料冷滴使用，瓶中另換新滴。

產品溴在分离瓶中積存一定數量後，由瓶倒下的出料口向包裝瓶中放溴。此时包裝瓶中首先裝入1厘米厚的水層，放溴管要插入水底以免溴液与空气接觸氣化，造成損失。

包裝瓶以石棉拴緊，裝箱入庫，貯存在不易受熱地方，以免液溴受熱氣化發生危險。

包裝工人須帶防毒面具以策安全。

#### （五）蒸汽鍋爐的使用与維護

蒸汽鍋爐每小時於吹溴使用蒸氣的空隙時間上水一次，上水量約20~30公斤，以達到水位表管上指示的規定最高水位線為度。蒸汽鍋爐配合洗刷反應缸，每日排污一次，排污量為鍋爐存水量的三分之一，然後即補加新水達到規定最高水位。上水操作如有高壓水源時（高位水槽或自來水管），可直接裝配上水管通入鍋爐進水門，開啓管上閥門向鍋爐中上水，但必須注意關閉通向吹溴缸汽閥，以免鍋爐壓力下降而造成滴水倒吸。如無高壓水源時，在上水前首先打開向空排汽門，使鍋爐中壓力降為常壓，然後打開進水門，由人工以水桶及鐵漏斗向鍋爐中上水。

為避免向吹溴缸中流入蒸氣管中的蒸氣凝結水，蒸氣管應前高後低，汽門裝在靠近吹溴缸處。

鍋爐常用壓力不超過表壓0.1公斤/平方厘米，應依此為准經常檢查安全閥和安全栓。為避免鍋爐中壓力突降造成突沸現象，所有汽閥必須徐開徐關。

鍋爐蒸氣係間歇使用，燒爐工人應本此要求調節火度，以

免停汽时间鍋爐压力过大，致蒸汽通过安全閥大量逃入空中造成熱量损失。

为减少熱量损失，应在蒸汽管道和其餘与冷空气接触的部分加以保溫。

#### (六) 其他設備的檢修維護和裝置要求

(1) 各缸、管接縫处隨時檢查气密，以免溴氣逸出，影响操作工人的健康和正常生產。

(2) 吹溴缸每天洗刷1次，其方法：打開進料口及排料口，倒入大量白水冲去缸底殘存的石灰渣和其他不溶物。

(3) 預熱鍋每隔一定時間清刷1次，刷掉鍋底沉積的鹽類和不溶物，以利熱傳導。

(4) 烟道根据实际情况定期清掏。

#### (5) 設備裝置要求：

1. 要求所用管子有一定的强度，市場上有一种白色瓷管質較脆，不宜使用。埋在地下部分的管子，可採用陶管。入缸部分的管子可以用玻璃管，玻璃管管壁最好厚一點。

2. 塞口必須嚴密，固定接口全用耐酸水泥粘合，較小縫隙用瓷灰和水玻璃調和塗上。

3. 塞管塞子用鉄件作，塞口时需加石棉垫或軟木紙、鷄毛紙垫。

## 二、鹽酸氧化錳法

### (一) 原料處理

(1) 原料滷：檢查比重及含溴量，要求其規格為比重不少於波美34度含溴量不少於每1,000毫升中6.5克。

(2) 鹽酸：檢查氯化氫含量%。

(3) 氧化錳：檢查有效生氯量及鹽酸实际消耗量，其方

法為：

1. 以一定量的氧化錳，加入過剩鹽酸，加熱使發生氯氣，將此吸收於碘化鉀液中，滴定游離碘量，計算氧化錳的有效氯量。

2. 氧化錳中加入過剩鹽酸，發生氯氣後的殘液進行過濾，濾瓶充分洗滌加水作成500毫升，以碱液進行中和滴定，求出鹽酸實際消耗量。

3. 將上述1、2兩項結果換算成每發生氯1克需要的原料氧化錳及鹽酸量。原料檢查工作，每一定數量作為一批進行一次，至遲應於使用前一日檢查完畢，以免影響生產配料。

## (二) 配料

(1) 原料滷水：每次120升由預熱鍋直接加入於反應缸中，滷溫最好在80~90°C之間，過高影響氯氣吸收，過低影響吹溴時間。

## (2) 鹽酸氧化錳：

依檢驗結果，按每升原料滷水消耗有效氯3.8克計算配料用量。

## (三) 氯吸收

將氧化錳及鹽酸兌好後，放入氯氣發生瓶中，立即關閉加料口，然後微開蒸汽進汽閥，使瓶內液溫徐徐上升。所發生的氯氣沿氯氣導管及吸收管進入反應缸，並被吸收於原料滷中。發生瓶中液溫升達100°C的時間，應在開始進汽5分鐘以後，以延長吸收時間，使氯氣得到均勻吸收。然後再通氣5分鐘，使發生瓶中液体沸騰，吹出殘餘氯氣後，打開發生瓶下方的排料口，將瓶內的氯化錳液乃不溶雜質排出，再打開加料口，以清水沖洗後，關閉排料口，備下次使用。