

造纸用化学材料和 贵重用品的生产

(1959年3月全国造纸专业会议资料)

轻工业部造纸工业管理局 编

轻工业出版社

造紙用化學材料和貴重 用品的生產

(1959年3月全國造紙專業會議資料)

輕工業部造紙工業管理局編

輕工业出版社

1959年·北京

目 录

1. 电解食盐制造碱液及漂白液 大中华造纸厂(3)
2. 自建电解车间的初步总结 燕京造纸一厂(15)
3. 化工车间电解工段工作总结 民丰造纸厂(25)
4. 土法制酸、路布兰法制碱、土法制漂白粉的
生产介绍 湖南省益阳县造纸厂(32)
5. 生产漂白粉烧碱的經驗介紹 漳州纸板厂(41)
6. 烧碱液的制造方法 中国人民大学红旗造纸厂(45)
7. 从钢渣中萃取苛性碱的情况介绍 中国板纸公司(47)
8. 新的碱源—碱性炼钢炉渣 新华造纸厂(52)
9. 土洋结合碱回收设备的初步总结 宜宾造纸厂(55)
10. 土法硫酸生产总结 民丰造纸厂(61)
11. 土法制硫酸銅的总结 通化造纸厂(65)
12. 土法制白土的总结 通化造纸厂(68)
13. 豆酪素胶初步試驗報告 保定造纸厂中心实验室(71)
14. 衬垫紙的胶料代用品—豆酪素 沈阳市造纸厂(74)
15. 試制毛布的介紹 潍源县利华纺织厂(80)
16. 生产造纸毛布的情况 开封毛纺织厂(85)
17. 試制銅网的介紹 潍源县籠罗制造厂(89)
18. 織銅网經驗介紹 开封五金器材厂(92)

1. 电解食鹽制造碱液及漂白液

大中华造纸厂

一、筹建概况

燒鹼和漂白粉都是造纸工业的主要化工原料，在大跃进中，各方面需要鹼、漂白粉和液氯都成倍地增长，而制鹼工业发展还跟不上以致供应紧张，供給造纸工业的也远远不能滿足。

本厂职工在党总支領導下，并得到上級局和公司領導的大力支持，在收集有关資料，研究文件，參觀和学习了天原、天工等化工厂后，破除了迷信，树立起信心，决定自行設計安装食盐电解設備，制造液鹼和漂白液（次氯酸鈣）供給本厂生产上需要。

食盐电解所需要的主要设备是直流电流和电解槽，而电解槽的数量和直流电电压有相互关系，用於电解的直流电量也有一定的限度，所以我們决定首先解决直流电源。采用水銀或硒整流器是合乎理想的，但估計到当时的情况，急於投入生产，一时是难於办成的，因此决定采用直流发电机。

通过采購同志的努力，先后办到灯用的直流发电机几台，为了使适合电解条件要求，委托电机厂進行改装。

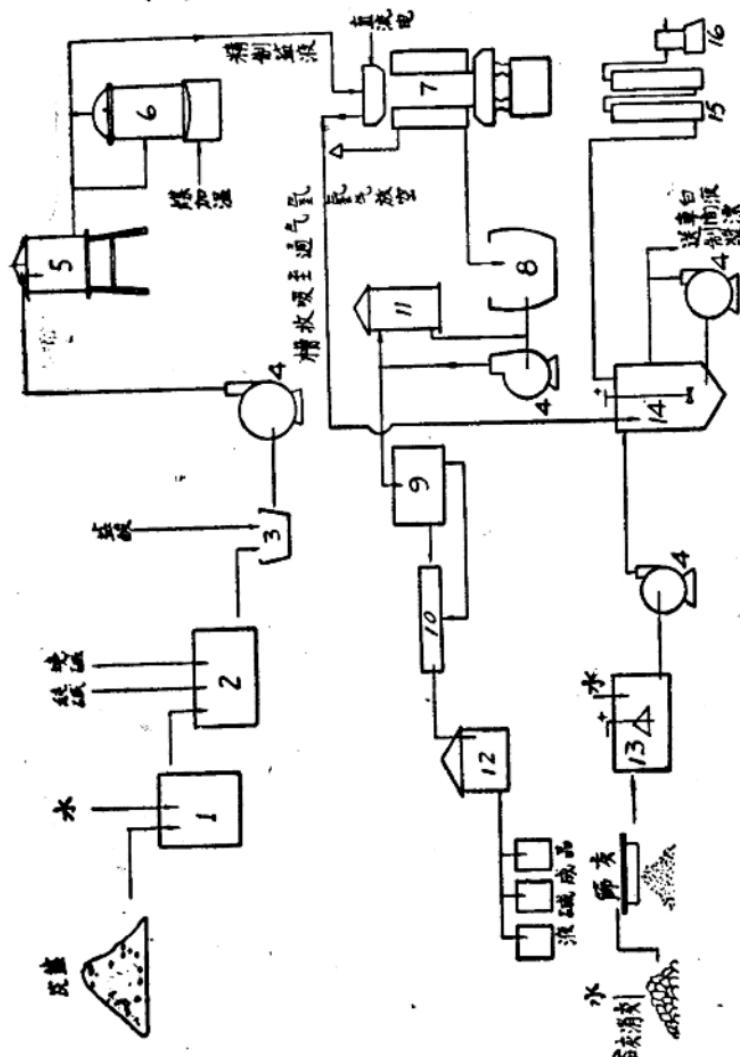
根据改装后直流发电机的規格，决定安装电解槽40台。分成二組。

电解石槽是从天原化工厂調撥来的旧石槽。

电解设备工艺流程和设备布置是参考了化工部定型設計，天原化工厂实际生产情况和天津造纸厂的液氯设备而造

二、生产流程

(1) 生产流程图



(1) 化學槽 (2) 鋼制槽 (3) 中和槽 (4) 烹 (5) 高位的和壓水槽 (6) 溶液預熱器 (7) 電解石槽 (8) 電解液收集槽 (9) 過濾預熱器 (10) 水氣蒸發器 (11) 風流貯槽 (12) 過濾貯槽 (13) 石灰乳化槽 (14) 壓縮空氣槽 (15) 水汽分離器 (16) 空氣压缩器

行設計的，

电解车间利用了原十号仓库做电解槽室，披屋安装发电机，在南边新盖敞屋一座作化盐、熬碱、乳化石灰、吸收用。

除了新盖厂房由修造公司包工外，其余的设备和建筑都是由本厂自己搞起来的。

材料供应是紧张的，特别是专用器材，如碳精板、石棉纸等。我們通过和制造厂联系，相互支援，搞好关系而得到解决。这一点当等建开始时，我們曾有許多顧慮。

培训技工分三批进行，实习时期为一个月，做到基本上能掌握电解食盐设备的实际操作和安装电解槽的技术知识。

土建和安装工作是在去年十一月开始的，到年底已有部分电解槽投入生产，通过二个月的生产实践，生产过程是正常的，质量也符合要求。

(2) 生产流程說明

原盐从盐仓库用手推车运至化盐槽，溶化成饱和溶液（波美 24° 含NaCl 310~315克/立升）。随后流入精制槽，加入精制剂（烧碱、纯碱）以去除盐液中的钙镁杂质，搅和均匀后澄清，已澄清的盐水沿胶管流入中和缸，再加盐酸中和盐水溶液中的过量碱度，一般酸值（pH值）控制在8~9左右，即成为精制盐液。

将精制盐液用泵输送至高位槽，借高位槽之水位差压入盐水预热锅，使盐液之温度提高到30°C左右，随后流送至电解槽。

电解槽中之盐液，经过电解，在阳极处发生氯气，用陶瓷管输送至吸收槽，经过石灰溶液吸收，即制成漂白液（次氯酸钙）。

盐液透过电解槽石棉紙隔膜入氯气箱，在阴極处即发生氯气，此氯气本厂現不利用，用管从氯气箱導出室外，余下的溶液为电解液（碱液），在氯气箱下部流出，汇流入集中槽。

流入集中槽的电解液，用泵輸送至碱液預热鍋，經預热后，流入碱液蒸發鍋，以蒸發部分水分，提高碱液濃度至 $B\acute{e}22\ 30^{\circ}$ ，同时析出碱盐（即回收盐）回收之。

回收之碱盐經過水洗后，在化盐时加入适量，代替精制剂用量。

吸收槽中之石灰溶液系生石灰加适量之水，变成消化石灰，堆置陈化数天，再溶化成石灰乳液而成，篩去其中杂质不溶化物，用泵送入吸收槽。

吸收槽是密封的，由鋼筋混凝土制成。用真空泵使槽內造成4~5厘米水柱的真空，以利电解氯气的流入。

三、設備特征

工段 名稱	設備名稱	規 格	單位	數量	主要材料	備 註
鹽 水 工 段	化鹽槽	2400×2800×9000	只	1	磚、紅磚等	
	反應澄清槽	2000×3000×9000	〃	3	〃	
	鹽水傳送泵	Φ4"×3"	〃	1	鑄鐵	用4.5瓩電動機
	中和缸	Φ80"瓦缸，容積300公斤	〃	4	瓷缸	
	精鹽水池	3K—9a	〃	1	鑄鐵	用4.6瓩電動機
	鹽阱槽	2000×3000×9000	〃	2	磚、紅磚等	
	回收鹽水貯槽	—	〃	1	鋼	

電解工段	精鹽水高位槽	Φ1700×高1420容積 3.2米 ³	只	1	木鋼 6毫米 鋼板 石料	
	// 預熱罐	Φ1200×高1400	//	1		
	電解槽	阿侖摩爾式懸料電解槽 外形尺寸3400×254× 950	//	40		
		炭板914×152×38, 20塊			炭精	
		石棉紙1~1.5毫米厚 陰極梅花板厚1.5~2 毫米			石棉	
電解液集中槽	電解液集中槽	Φ30"瓦缸容積300公斤	//	3	銅 瓷缸	
	解環	3K-9a	台	1		用4.5瓩電動機
	解貯槽	Φ2.5米×9米	只	1	鋼	
蒸發工段	預熱鍋	1900×1900×1000	只	1	//	蒸鹹灶8800× 9000×高9070
	蒸發鍋	3210×2100×1000	//	1	//	烟國Φ500× 20000
	濃鹹液貯槽	Φ2752×3000	//	1	//	
	濃鹽池	陶缸Φ30"	//	2		
	台秤	秤量500公斤	台	1		
津液工段	乳化石灰槽	Φ2000×高1500	只	1	混合	附有攪拌設備 用5馬力馬達 傳動每分鐘25 次
	平篩	1000×1000	//		木	篩目20目/吋 ²
	石灰乳泵	Φ4"×4"	//	1	鐵	配用
	吸收槽	Φ2.5×高3.5米 容量12米 ³	//	2	混合	附有攪拌設備 用3馬力馬達 傳動
		錐形底				
	循環耐酸泵	KHZ8/30	台	2	砂鐵	14瓩電動機
	真空泵	立式NO.1	//	2	鐵	配用10馬力電 動機
變電工段	台秤	秤量500公斤	//	1		
	直流發電機	1200安,70伏,84瓩6相	台	1		
	//	1600安,55伏,88瓩	//	3		
	交流馬達	200馬力380伏4相	//	1		
	//	150馬力88伏6相	//	2		尚未購到

四、工 艺 条 件

由於我厂的电解设备投入生产为期还短，我們經驗不足，摸索不深，理論知識又貧乏，茲將最近的控制条件叙述如次：

(1) 直流发电机

将直流电通过盐水溶液，在一定电压下开始电解，在阳極放出游离的氯气，在阴極放出氢气。与氢离子H放电的同时 Na^+ 离子及 OH^- 离子在阴極上生成 NaOH 。

盐水溶液电解时，为了将氯气及燒碱分开，采用三种原理不相同的方法：甲) 隔膜法，b) 鐘罩法，c) 水銀法。我厂电解槽型式是采用隔膜法，阴極空間及阳極空間用多孔的隔板(隔膜)隔开。

用隔膜法电解时，理論上計算氯化鈉溶液的分解电压等於2.16伏，实际上，在电解时要求更高的电压。超过理論的額外电压，消耗於不可逆的过程及用於克服綫路接触点，电極电解液，隔膜等处的电阻。隔膜电解槽的操作电压为3.5至4.5伏。

电解生产能力是根据安培小时电能能放出氯1.323克，氢0.037克，氢氧化鈉1.493克来計算的，实际产量是要比理論計算少些，这种差比称为电流效率。

我厂一号直流发电机，电压70伏，电流1200安培，配用了18台电解槽。二号直流发电机电压55伏，电流1600安培，配用了14台电解槽。

一号直流发电机已投入生产，总电压控制在68至70伏，电流为800至900安，分电压(即每只槽的电压)控制在3.7~4.1伏。

(2) 盐水精制

原料食盐、海盐、岩盐都可用，一般要求干燥，化学杂质（钙、镁、硫酸盐等）少和机械杂质（如砂石、泥土等）少， NaCl 含量越高越好。青岛盐含 NaCl 量在90%以上，含镁钙少；洗涤盐色白，使用时更为方便；淮盐次之，浙盐更次，含量在80%左右。四川等地的岩盐含钙质较多。

精制盐水的主要目的是除去盐水中的砂石、泥土、钙镁离子和硫酸盐等杂质。用氯化钡去除 SO_4^{2-} ；用碱盐（回收盐）中的 NaOH 或者加入纯碱，烧碱除去 Mg^{++} , Ca^{++} 离子，使生成 BaSO_4 , $\text{Mg}(\text{OH})_2$, CaCO_3 〔或 $\text{Ca}(\text{OH})_2$ 〕等沉淀物质，然后澄清除去之，由於氯化钡价贵，盐水中硫酸根的含量超过4~5克/立升时才去除之。

盐水质量标准： $\text{NaCl} > 300 \sim 315$ 克/立升（比重波美24°在反应澄清后取样）， Na_2SO_4 不超过4克/立升， Ca^{++} Mg^{++} 痕迹。澄清槽盐水含残碱 NaOH 不多於1克/立升，亦不少於0.5克/立升。中和后精制盐水pH值为8~9。

检验方法：a) 将已化好后的盐水液，取少量在滤纸过滤，将清液放在试管中加入过量碱液，用酒精灯加热煮沸，观察有无白色沉淀物质出现，如果溶液无白色物质，而且溶液透明，即算合格。b) 根据a项检验工作完成后，取样100C.C.，用1/4N HCl溶液检验溶液碱度，盐酸用量不超过10C.C.为合格。

精制盐水中含镁，钙， SO_4^{2-} 等杂质对生产的影响很大，如钙镁离子未完全沉淀除去，则在电槽中遇到 NaOH 时势必出现白色沉淀物质（如氢氧化钙、镁），而将过滤用石棉纸眼孔堵塞起来，以致影响电解的繼續進行。硫酸根的影响是当电解时与炭板起作用生成二氧化炭，这样既消耗了电流又

损坏了炭板。盐水溶液呈酸性，在60°C左右极易腐蚀阴板，花铁板，同时也消耗了碱量。呈碱性时电解后还原生成氯化钠徒消电力。

(3) 盐水电解

甲、正常生产条件

电解槽电压每台规定在3.5~4.1伏，不得超过4.2伏。

电解液流量每台一般保持在150~300cc/分(二台浓度为80~120克/立升NaOH左右)。

槽内盐水水位控制在17~19厘米范围内流量小于120CC/分(二台)，在电流900安培下如保持二天情况不好转时应换石棉纸。

吸收槽的真空度，控制在0.3~0.5厘米水柱。

氯气内含氢量在各别电解槽中不大于0.4%，总管中不大于1% (氯气含量在90%以上时)。

发电机的电流应保持在800安培以上。

乙、管理和维护

炭板的加工要求接触的极光滑，使导电效果好。肖子宜敲紧，太松导电不良影响产量亦易造成炭板脱落事故。

安装炭板要正要直，距离阴极板以0.5~1厘米为好，距离过大电阻大电耗大，产量低，安培提不高；距离过小，易使石棉纸打穿。

槽内盐水水位高低也可以调节电解液的流量，特别在新换石棉纸流量大时，槽内水位宜低，但不要低过氢气箱高度，否则易使氢气跑进阳极室和氯气混合造成爆炸事故。

安装石棉紙时要仔細檢查紙上有无洞眼。

盐水液溫度一般控制在60~80°C。

經常檢查氯，氫管有无漏損現象，如有，應及早設法杜絕。

經常檢查銅排有否發熱現象。

(4) 电解液蒸浓

电解液中含碱成分低，并含有未电解过的盐分，必須濃縮，將电解液經預熱再通入濃縮鍋用直接火熬濃，濃縮至含氢氧化鈉30%左右，含盐分在4.3%左右为合格。

在熬鹼過程中析出之鹼盐易沉降鍋底，需要勤撈盐，經常用有孔之鐵罐在鍋底攪動，并將盐撈出。

熬鹼時溫度宜高，火要燒得大，使液翻騰使盐不易沉降結底，因为結底后，再去剷動，易引起爆炸和热鹼液飛濺燙傷人体发生事故。

放鍋時，應留1/3鍋液鹼不放，以免鍋底燒紅。

(5) 消化石灰乳液吸收

生石灰含氧化鈣量應大於80%。

消化後石灰含水控制在16~20%。

石灰乳液濃度波美2.8~3°，含氧化鈣25~30克/立升。

吸收槽之真空度應保持在4~5厘米水柱。

吸收槽乳液吸氯濃度25克/立升（含氯或沉清液波美4.8~5.1度）。

在吸氯過程中應隨時取樣用酚酞試劑檢查是否通氯正常或過度，如在15秒鐘紅色消失時即應停止通氯。

吸氯漂液溫度<35°C。

消化石灰含水分过大，會發生結團現象，過少消化不均勻顆粒过大。

漂液含氯量試驗，采用亞砷酸鈉溶液滴定，以淀粉紙試

碱，由紫变为无色为止。

五、主要原物料消耗及生产成本

制造每吨烧碱（100%NaOH）。

名 称	规 格	消耗量
食盐	NaCl>90%	吨 2.2
纯碱	Na ₂ CO ₃ >98%	公斤 13
烧碱	NaOH100%	公斤 52
盐酸	HCl30%	公斤 14.5
电		瓦 4,300
煤		吨 2

制造每吨漂白液

石灰含85%CaO 766公斤

制造烧碱液含30%NaOH每吨144元。

制造漂白液含30%Cl₂每吨200元。

由於本厂熬碱设备尚未投入生产，因碱盐未回收，故实际耗用原盐达5,300公斤，所列消耗量系从除去回收盐折算而成。

六、車間組成人員配備

職 別	每 班 人 數					共計	
	早	中	夜	替			
電解工長	1	1	1			3	
水工	1	3	1	1		6	
電解工	2	2	2	1		7	兼試驗工作
熬鹼工	2	2	2	1		7	
吸收工	1	1	1	1		4	
消化合		2				2	
計	7	11	7	4		29人	

七、建設和生產過程中的體會

本廠电解車間的建成，主要是在廠黨總支的領導下和上級領導的重視，大力支持與鼓舞下全廠職工在總路線的光輝照耀下政治挂帥，虛心學習，從不懂到懂，發揮了敢想、敢說、敢做的優良精神，克服設備不足，技術不懂的種種困難。幾個月的建設工作和一個多月的生產實踐，我們覺得有如下的體會：

1. 要走群眾路線，發動群眾，明確交待，有困難應和大家商量，問題是一定可以解決的，相互配合相互促進充分發揮群眾的積極性和創造性之形勢加速了基建的進度並保證了質量。如金木工在明確任務要求後自動延長工作時間，提出改進設計意見。安裝工主動提出分三班連續安裝和包干到底。

2. 發電機的電流大小影響產量較大，而炭板質量、安裝技術、與梅花板（陰極板）石棉紙的距離等對電阻、電流電壓有較顯著的影響。本廠發電機的改裝效果還不能達到預期效果（電壓計劃1,200安培，實際僅能達到900安培）。由於陰

極板采用 1.2 毫米鐵皮。當冲過眼孔後表面凹凸不平，在安裝時只得放大了炭板與石棉紙間的距離，致使電阻增大。現擬將陰極板改用 2 毫米厚的鐵板。石棉紙質量對電解效果關係也很大，我廠現在所用的質量過差，規格亦小，要用三張綁接，致使石棉紙易壞，鹼液流量流通不暢，影響產量。我廠所用石槽規格大，電流過小，炭板的規格也是湊成的，這對經濟效果不良。

3. 電解槽封口蓋板和氯堿筒接頭塗布柏油的工作要細致周到，最好能用瀝青瑪𤧛脂，並應隨時檢查。吸收槽的尾氣用真空泵吸出時，雖然又通過石灰乳液吸收，但氣味仍較濃厚，對真空泵保養很成問題。本廠熬鹼設備因材料未齊，尚未投入生產，故電解液未經濃縮，這樣鹼鹽不能回收，影響原鹽消耗定額造成成本增高。

化鹽池砌在地面上，化鹽勞動強度大，最好砌在地面上下。沉清槽還不够周轉，鹽腳池最好能和沉清池互用，我廠因地位限制，使用不便。中和槽用罐每次中和數量少，中和次數頻繁，控制較難，最好砌個 5 米³ 大池較佳。電解液集中槽用罐尚無問題。中和檢驗 pH 值，最好能用液体比色計較方便。

4. 清潔管理制度、專科制度和安全教育工作應認真貫徹，這對電解工作有非常重要意义，在防止漏電，控制流量，保證濃度均對生產效果有極大影響。如電解萬一控制欠當，易造成爆炸事故，本廠二月底曾因吸收工到電解槽拆通電解液而致造成爆破全部炭精板事故。

5. 用直流發電機，最好應有備用發電機，以備發電機發生故障時輪用，不致因發電機檢修而全部停止生產。有條件可採用水銀或矽整流器，這樣維護也方便，電流效果也好。

2. 自建电解车间的初步总结

燕京造纸一厂

在大跃进的形势下，生产战线上对化工材料的使用日益增加，尤其是火碱、漂粉，是直接关系着生产和质量。我厂在1958年11月，决定自办小型电解车间，准备材料、设备将近二个多月，施工用20天左右，终于在二月五日试车，现已开始转入三班生产，我们初步总结如下：

一、建厂过程

去年第四季度，提出自办电解车间时，正是设备材料供应最紧张的时候，尤其是变电设备、电极钢材等。实际上建厂过程就是克服设备材料困难的过程。

首先我们研究了采用的方法，又要能生产，又要省钱，又要尽量少用钢材等难供应的材料。因此决定用土洋结合的办法，尽量利用土设备，使用洋技术。电解槽不能用钢板的，也不用耐酸水泥的，而用普通水缸。盐水精制设备，几乎全是大小水缸组成。氯气吸收池用砖砌成。这样减少了设备材料上的困难，又快又省的保证了建设任务。

关键性的问题，是变流设备。在选择设备期间我们花费了很多时间和精力，对选用哪一种，作了很多尝试。硒整流器国内有产品，但需要很长时间的等待，才能供应；汞弧整流器也无法解决，曾一度考虑用机械整流，但资料不多，水平有限，解决时间会拖长；也想过电池整流器，我们考虑功率

低，也不太安全，沒决定用，最后还是决定用直流发电机，可是直流发电机，也不好供应，买新的不可能只有想别的办法。后来，在市的支援下由北京有軌電車公司調来电車上用的直流电动机，進行改装。电車上使用的直流电动机是 600 伏高压的，电流为40安，而电解使用的是低电压高电流的，故需要改装，經過換整流子、改綫，改装成100伏电压，250 安培的直流发电机。

交流設備是当前搞电解車間的关键問題。我們解决的办法不一定适用於其他厂，因为北京有这种条件，有电車，并且有軌電車正逐步取消。我們認為解决直流設備应当是因地制宜多种多样的。有技术条件的厂可以考慮用旋轉机械解决整流，这种设备可以达到較高功率和效率。别的办法也不能否定，象电池整流简单易行，也可以逐步研究使用。当然，用直流电动机改装发电机也是可以采用的，因为直流电动机还是有很多来源的，改装不一定十分困难。

在施工中，我們是完全自行解决的。电解缸的安装沒有被材料限制住，角鋼沒有用元鐵代替，耐酸水泥沒有就用普通水泥，碳精板、碳精棒沒有合乎規格的就用碳精厂的殘廢品接起来湊起来解决了問題，軟胶管沒有，用自行車里帶代替等等，漂粉池加灰器全部用木板，沒用一点鐵材，这样既省又快。其他設備也是因陋就簡，自己动手解决，只要能用就行。

大量的房屋兴建也是不可能的，时间材料都不允许，也很費錢，我們選用了原有的三間宿舍作为电解室变电室，利用两排房中間的一块空地添上了屋頂作为食盐溶化和氯气吸收室，整个車間占地面积140平方米左右。