

过磷酸钙生产自动化

C.B. 庫茲涅佐夫 著

化学工业出版社

过磷酸鈣生产自动化

C. B. 庫茲涅佐夫著

賀紹堯譯

化学工业出版社

本書叙述化学工厂中过磷酸鈣生产工艺过程的自动検査与調
节系統，以及某些專用的調节仪表与裝置。

本書可供化工生产部門的工程技术人员阅读，同时也可供化
工院校的师生學習和参考。

本書由袁作礼同志作初校，由陳珩同志作全稿加工。

С. В. КУЗНЕЦОВ
АВТОМАТИЗАЦИЯ
ПРОИЗВОДСТВА
СУПЕРФОСФАТА
ГОСХИМИЗДАТ(МОСКВА·1956)

过磷酸鈣生产自动化

賀紹堯譯

化学工业出版社(北京安定門外和平北路)出版

北京市書刊出版業營業許可証出字第092号

化工出版社印刷厂印刷 新华書店發行

开本：787×1092_{1/2}

1957年12月第1版

印張：3_{1/2} 插頁：4

1959年4月第3次印刷

字数：69千字

印數：2543—4742

定价：(10) 0.60元

書號：15063·0162

目 录

| | |
|---------------------------------|----|
| 原序..... | 5 |
| 緒論..... | 8 |
| 过磷酸鈣生产过程的簡要叙述..... | 8 |
| 过磷酸鈣生产过程对自动調節系統所提出的要求..... | 13 |
| 自動調節技术的基本概念..... | 15 |
| 第一章 硫酸濃度及溫度的自動調節..... | 19 |
| 連續用水稀釋硫酸时其濃度的自動調節..... | 19 |
| 硫酸溫度的自動調節..... | 34 |
| 第二章 磷酸鹽原料与稀硫酸的自動計料..... | 36 |
| 磷酸鹽原料的計料..... | 36 |
| 硫酸流量的自動調節..... | 37 |
| 酸、蒸汽和水等流量的檢查..... | 43 |
| 第三章 过磷酸鈣生产过程的集中控制..... | 45 |
| 过磷酸鈣化成室各機構与自动仪表的起动与停閉..... | 45 |
| 过磷酸鈣化成室各機構与自动仪表的控制系統..... | 48 |
| 化成室控制、信号、閉塞(УСБК)系統的基本綫路圖 | 52 |
| 化成室控制、信号及閉塞設備..... | 67 |
| 第四章 自動調節与控制系統的輔助設備..... | 69 |
| 調節閥..... | 69 |
| 檢查与調節空氣流量的設備..... | 74 |
| 酸位和水位下降的信号器..... | 82 |
| 第五章 自動調節系統中压缩空气的制备与分配..... | 86 |
| 第六章 調節仪表与調節裝置的佈置与安装..... | 90 |
| 檢查与控制设备的佈置..... | 90 |
| 硫酸濃度計与流量計發送器的安装..... | 91 |
| 隔膜式压差計的安装..... | 94 |

| | |
|------------------------------------|-----|
| 操作板 | 95 |
| 管綫及电气联接綫的安装 | 99 |
| 第七章 自动检查与调节仪表的试运转与调整 | 101 |
| 浓度计的试运转与调整 | 101 |
| ВЭП-1-37型二次仪表连同ДМ-3型压差计的试运转与 调整 | 102 |
| 酸流量计的试运转与调整 | 103 |
| 堰式酸流量计二次仪表刻度的校验 | 104 |
| 其他仪表的试运转与调整 | 107 |
| 第八章 过磷酸钙生产自动化系统的改进 | 108 |
| 参考文献 | 115 |
| 译名对照表 | 116 |

原序

苏联在第六个五年計劃中，拟定增产無机肥料一倍以上。1960年無机肥料的总产量为1960万吨，或者是1955年的204%。要完成这项任务，不仅要使新建企業投入生产，而且在頗大的程度上要使現有的工厂运用新的技术、改建成連續生产、并將生产过程自动化，以这些方法为基础来强化生产过程。

經驗証明，这种改进生产的方法具有很大的效果。例如，把过磷酸鈣的生产由間歇轉換成連續，产品中有效五氧化二磷(P_2O_5)的含量能从18.7%提高到19.5%，并且改善了过磷酸鈣的物理性質。用自动檢查与自动調節的仪表來装备連續生产过程，又更进一步改进了过磷酸鈣的生产指标。酸的制备和計料装置自动化后，磷灰石直接在化成室中的分解系数即从85提高到86，亦即在新制得的过磷酸鈣中有效 P_2O_5 的含量平均从 17.6% 提高到 17.9%。如果过磷酸鈣保 存在倉庫及后处理的时间長短和过去一样，这就可能使产品中的有效 P_2O_5 含量从 19.5% 提高到 20.3~20.4%。

商品过磷酸鈣中有效五氧化二磷含量的提高，也就等于更好地利用了原料，使設备生产能力提高。产品質量的改进也同样影响到运输費用的縮減，因为在运输每單位重量成品时运送了更多的有用成份。

連續生产过程的自动化，特别是在产品吨数多的生产情况下，它从根本上改变了企業的面貌并改善了勞动条件。

根据自动及連續动作的檢查測量仪表上的讀数，操作人員有可能客觀地評定工艺過程的进程，而自動調節器高度准

確地保持生产过程参数在規定值。此外，操作人員可以不必对調節裝置进行繁勞的手动操縱，不必經常地直接檢查参数，及將其記載在生产日誌上。所有这些工作，都由自动仪表与調節器更准确、更客觀地来完成。

在自动化的过磷酸鈣生产中，一个操作人員可以同时管理兩個化成室的操作，对所有机件的操作情况进行全面的觀察。他可以离开自动控制板，而去檢查任何一个机件，因为在必要的情况下，警告信号会把他召回到工作崗位的，而相应的裝置在生产过程遭到事故破坏时会把机件停閉，并停止加入反应物。

自动化給間歇生产过程带来的重大改进也不少。經驗証明，当間歇操作的化成室的給料改成連續給料后，产品的質量能大大地改进。簡化間歇操作的控制是特別重要的，因为这种生产过程的特点就是設备須常常停閉与起动，而当設备停閉与起动时，工作人員就不得不高度緊張地进行工作。

也應該着重指出自动化在加强劳动紀律方面的意义。連續記錄生产过程的主要参数，記錄一切与最适值的偏差，并精确地指出發生偏差的时刻，这就可以客觀地評定工作人員及機構的操作情况，确定参数变化的原因，从而發掘提高設备生产能力的潛在力。

在最近四年以來，苏联化学工業部自动化独立設計局 (ОКБА МХП) 及国立基本化学工業設計院 (Гипрохим) 的工作人員集体研究出了过磷酸鈣生产自动化的方法、自动化系統与自动仪表。阿克丘宾斯克及維尼察过磷酸鈣工厂的工作人員已安装了这些新的裝置，并掌握了用来进行正常生产的方法。

过磷酸鈣生产的主要工段(操作工段)的自动化，实际上

正在許多工厂中进行着。在維尼察过磷酸鈣工厂中，有兩個自动化連續操作的过磷酸鈣化成室已經运转几年了。所有新設計建造的过磷酸鈣工厂，也將根据維尼察工厂所运用的流程来自动化。对現有工厂的間歇操作設備，正在按照已研究成功的自動調節系統进行改建。为过磷酸鈣工厂設計的个别仪表及調節器也同样可应用于其他部門。

本書綜合了这方面已完成的工作的总结，目的是使工業部門的工作人员，以及化工技术学校的教师与学生們了解已采用的自动化流程和新的專用檢查測量仪表及調節設備。

作者非常感謝技术科学碩士H.Я.費斯得，化学工業部自动化独立設計局的諸位工作人员，国立基本化学工業設計院工艺工程师C.Д.愛溫契克，Д.К.尼基京娜及国立基本化学工業設計院自动化工作組的人员，技术科学碩士Г.М.菲阿尔柯等在作者編写本書及取材方面所給予的帮助。

讀者們的任何意見与願望，作者都將誠懇地接受，并表示感謝。

C.B.庫茲涅佐夫

緒論

过磷酸鈣生产過程的簡要叙述

过磷酸鈣生产的工艺过程主要是用硫酸分解天然磷酸鹽（磷灰石与磷灰岩）的反应。氟磷灰石矿石原料中所含的五氧化二磷是不溶解的。当硫酸作用于磷酸鹽时，五氧化二磷轉变成可溶状态，就容易为植物所吸收。磷酸鹽的分解率为工艺过程的主要指标，分解率是指原料中五氧化二磷有多少完全轉变成有效形态。磷酸鹽的分解率是以有效五氧化二磷含量与过磷酸鈣中五氧化二磷总含量之比来表示的。

分解过程实际上是分兩個阶段进行的。反应最初在粉碎的天然磷酸鹽顆粒表面上进行。过程的第一阶段（在30~40分鐘內）所生成的磷酸再与殘存的氟磷灰石起作用。氟磷灰石与磷酸相互作用的速度不断地降低，以致使磷酸鹽完全分解需要很長的時間。

分解的第一阶段在反应物混合时就已经开始，在化成室温度略高于100°C时終結。分解的第二阶段通常在化成室内不能完成，而从化成室卸出的新制的过磷酸鈣仍含有过量的（超过規定值的）游离磷酸和沒有分解的氟磷灰石。进一步的分解，也即所謂后处理，是在倉庫中进行的，新制的过磷酸鈣須在倉庫中保存几天。

为了加速最后的分解过程，应在倉庫中將过磷酸鈣撒开和翻动。这样处理后，氟磷灰石的分解实际上可認為結束了；殘存的游离磷酸可加專用补加剤（白堊粉、石灰石等等）到过磷酸鈣中去中和。

在用硫酸分解磷酸鹽原料的反应同时，还有含氟气体放出，这种气体可用特殊的吸收裝置加以吸收。这种裝置所获得的氟硅酸在車間的專門工段进行加工。

大部份的过磷酸鈣要做成顆粒狀，所以制好的与中和后的过磷酸鈣从倉庫取出送往造粒工段加工，然后再送入成品倉庫中。

因此，現代化的过磷酸鈣工厂都由下列几个工段組成：

- 1)磷酸鹽原料倉庫；
- 2)帶有吸收裝置的操作工段；
- 3)氟硅酸加工工段；
- 4)帶有中和裝置的过磷酸鈣倉庫；
- 5)帶有过磷酸鈣顆粒加固裝置的造粒工段；
- 6)成品倉庫。

全部裝置的生产能力及过磷酸鈣的質量，都取决于操作工段化成室中硫酸分解磷酸鹽原料过程的强化程度。其他的工段只是执行辅助操作：原料、半成品、成品等的运输与储存，以及廢料的处理。

因此，在化成室中磷酸鹽的分解过程愈完全，亦即由化成室卸出新制的过磷酸鈣中未分解的磷酸鹽和游离磷酸殘存量愈少，那末过磷酸鈣在倉庫中后处理(抛散与翻动)所需的时间也愈少。

这样，为了提高設備的生产能力、減少原料及材料的消耗率和提高产品質量，首先必須尽可能使磷酸鹽直接在化成室中充分分解。这可以通过选择工艺过程的最适狀況，并使其在化成室整个操作時間內保持不变来达到。

在生产工艺流程的具体条件下，生产過程的狀況基本上以磷酸鹽原料的質量及其物理化学性質为先决条件。因为投

入生产的原料是大批的，一般都是来自同一产地，所以在正确的贮藏原料时，已选定的与已运用的操作条件实际上很少有所改变。

大多数现有的过磷酸钙工厂的操作工段都装设着间歇操作的化成室。而许多工厂及所有新建的企业都在按装连续操作的化成室。

图 1 所示为采用间歇操作设备的简要生产流程。

从仓库出来的磷酸盐原料沿输送机 1 送入贮料槽 2，然后从贮料槽出来，利用卸料螺旋输送机 3、提升机 4 及上部的螺旋输送机 5 送到磅秤 7。如果磅秤装满而关闭着，磷酸盐原料就从“回送”螺旋输送机 6 送回贮料槽。

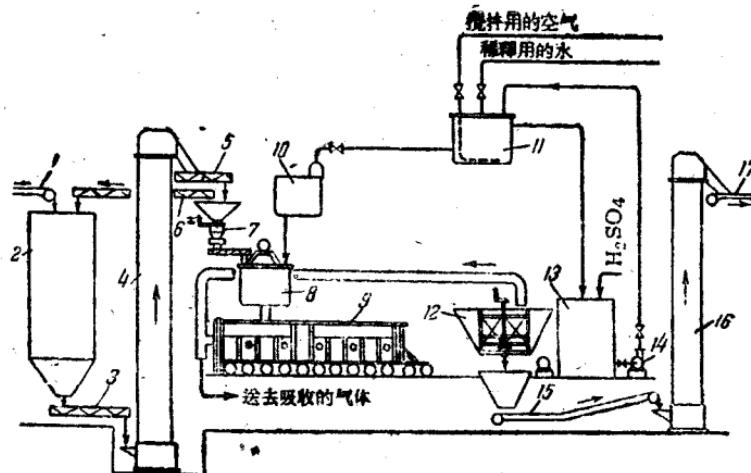


图 1 间歇法生产过磷酸钙的简要流程

1, 15, 17—输送机；2—贮料槽；3, 5, 6—螺旋输送机；4, 16—提升机；7—磅秤；8—浆料混合器；9—化成室；10—酸计量槽；11—高位槽；12—切削机；13—贮槽；14—泵

硫酸 (74%~78% H₂SO₄) 从貯槽 13 出来，用泵 14 打入高位槽 11，用水稀釋到所要求的濃度 (60%~70% H₂SO₄)；此时溶液一般利用空气鼓泡法来攪拌（有許多工厂將硫酸放在貯槽中稀釋，然后再將稀酸打到高位槽）。从高位槽出来的稀硫酸流入計量槽 10，此槽安裝在磅秤 7 的旁边。

一定量的磷酸鹽原料与相应量的稀硫酸从磅秤和計量槽送往混合器 8。在混合器中激烈而迅速地攪拌反应物，并将呈流体形态的混合物（漿料）送入車箱式化成室 9。在化成室中磷酸鹽的分解过程（分解过程在混合器中就已开始）繼續进行，并基本上在此完成。

磷酸鹽与非磷酸鹽杂质起分解反应时，有气体产物放出；混合物温度升高到100~115°C，并且有少量水份蒸發。这結果使物料迅速地凝結并硬化成多孔狀結構的大塊（«漿餅»）。

化成室裝滿后，就停止加漿料到室中去，而开始卸料，卸料是利用«切削机»12进行的；在切削机上固定的一些刮刀，將过磷酸鈣塊割成小塊。割裂与疏松的过磷酸鈣用輸送机 15 提升机 16 及上部輸送机 17（有时用一台傾斜的輸送机来代替这三台机器）送到倉庫中。过磷酸鈣从輸送机 17 抛入迅速迴轉的帶有叶輪的轉筒；此时，过磷酸鈣被耙松并被抛散到倉庫相当远的地方。过磷酸鈣在倉庫中的后处理——攪拌与翻动——利用抓斗式起重机和电罐来进行。

因此，在使用間歇生产方法及应用車箱式化成室时，化成室的加料和过磷酸鈣成品的卸出都是輪流进行的。

用連續法生产法时（圖 2）化成室的加料与卸料同时进行。磷酸鹽原料的送入如同間歇生产系統中的一样，同样是利用那些輸送机及提升机(1、3、4、5)不断地經過帶式

重量計料器 7 送入漿料混合器 8 中。硫酸($74\sim78\%$ H_2SO_4)用泵 20 不断地打入高位槽 18; 过多的硫酸从高位槽流回貯槽 19。如是, 酸位在高位槽 18 中可保持不变。水送入高位槽 15 中, 其中的水位同样保持不变。从高位槽 15 及 18 流出来的水和酸經調節閥 16 和 17 按适当的比例不断地送到混合器 14 中。从混合器出来的稀酸进入槽式气体分离器 13, 再从分离器出来經濃度計 12 和流量計 11 流到漿料混合器 8 中, 然后漿料从这里不断地送入化成室 9 中。

化成室为一平底的圓筒。在圓筒的中央安装着帶有窗孔的管子, 管子上裝有隆起隔板形的叶輪。圓筒和底都能廻

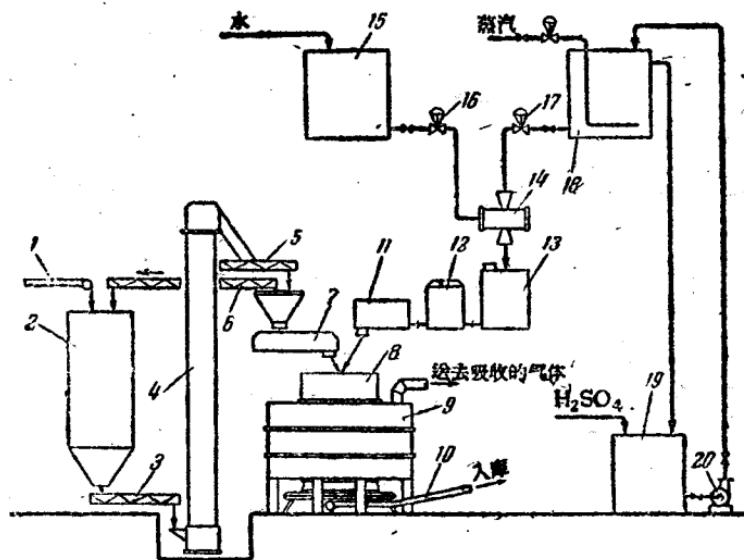


圖 2 連續法生产过磷酸鈣的簡要流程

1, 10—輸送机; 2—貯料槽; 3, 5, 6—螺旋輸送机; 4—提升机;

7—帶式重量計料器; 8—漿料混合器; 9—連續操作的化成室;

11—流量計; 12—濃度計; 13—槽式气体分离器; 14—酸水混合器;

15, 18—高位槽; 16, 17—調節閥; 19—硫酸貯槽; 20—泵

轉，管子与隔板則不动。化成室的上面蓋着有密封裝置的頂；在頂蓋上安裝漿料混合器与切削机的傳动裝置。傳动裝置的軸穿过頂蓋与切削机連接在一起。

漿料从混合器出来，不断地进入隔板隆起部分附近的空間而將其裝滿。漿料在室中凝結成«漿餅»，同时化成室迴轉时使漿料沿周界移动，而隆起隔板附近空出来的空間又可加入新的漿料。化成室迴轉一周到达終点时，漿餅已送到切削机，并利用切削机將过磷酸鈣塊割开。过磷酸鈣經中央管送到輸送机，由它將过磷酸鈣轉送到撒揚机，而使其在倉庫中散开。

因此，在漿料繼續不断裝入化成室的情况下，化成室迴轉一周后，过磷酸鈣就开始連續地卸到倉庫中。

在化成室与漿料混合器中生成的气体和蒸气都用抽風机抽出；化成室与漿料混合器在任何时候都保持負压，約10~15毫米水柱。

过磷酸鈣生产过程对自动調節系統所提出的要求

自动化的任务是保持工艺过程的最适狀況。所以必須闡明生产過程的进程所取决的条件，并确定对自動調節系統的适当要求。用化成室法間歇或連續生产过磷酸鈣的工艺過程的狀況取决于下列条件：

- 1)送入混合器的稀硫酸濃度；
 - 2)反应物（磷酸鹽原料与稀硫酸）的重量比及反应物在漿料混合器中混和的充分程度；
 - 3)向化成室內加料的均匀程度；
 - 4)漿料混合器中与化成室中分解反应的温度狀況。
- 生产过程所要求遵守的条件所取决的因素，在間歇操作

与連續操作的裝置中是不相同的。例如在間歇操作裝置中，反應物規定重量比的恒定性、漿料混合器中反應物的混和程度及加料向化成室內加料的均匀度等，基本上都取决于操作人員的技术熟練程度及注意程度。在化成室間歇給料的情況下，每一份反應物（混合物）的配料比與混和程度，及在一定程度上进入化成室的漿料溫度等都不相同。为了避免這些現象，許多工厂都將間歇操作化成室也改为連續加料。

在采用間歇操作化成室時，如果由于過程的進程需要迅速改變酸的濃度，用水預先稀釋硫酸就不可能很迅速地達到這個目的。

由此可見，自動裝置應保証連續的把酸與水混合，以便在任何时候都可能將酸的濃度按所要求的方向改變。這個所以必要還因為在硫酸稀釋到 $60\% \sim 70\% H_2SO_4$ 時，特別是在 $60 \sim 70^{\circ}C$ 時，會強烈的腐蝕管道及泵，而使它們經常遭到損壞。由此對自動裝置提出了補充的要求：酸和水的混合應在直接靠近漿料混合器的地方進行。此時，較濃的硫酸（ $74\% \sim 78\% H_2SO_4$ ）在較低的溫度（ $20 \sim 40^{\circ}C$ ）下沿管道送到漿料混合器中。

保持間歇操作化成室中所要求的穩定溫度狀況是很困難的，因為不可能迅速改變預先配制好的大量稀硫酸的溫度。化成室的溫度取決于反應時所放出的熱量及漿料帶來的熱量。漿料的溫度則取決于磷酸鹽原料和酸所帶來的熱及反應物混合時所放出的熱量。改變從倉庫運來的磷酸鹽原料的溫度實際上是不可能的，所以要控制化成室中的溫度狀況，只能改變送去與磷酸鹽混合的酸溫。由此對自動裝置又提出了一個要求：應相當迅速地改變送往漿料混合器內的酸溫，然后穩定地保持一定的酸溫。

如果將一般性的要求再加上上述要求，那末就可得出結論，過磷酸鈣生產過程自動調節系統的主要任務為：

- 1)連續用水稀釋硫酸使其規定的濃度保持穩定；
- 2)使送入混合器內的稀硫酸不斷地保持規定的溫度；
- 3)使磷酸鹽原料與稀硫酸不斷地保持於規定的重量比；
- 4)在必要的情況下，均勻地並相當迅速地改變生產過程的調節參數；
- 5)能接通與切斷裝置，以及使過程《穩定下來》須相當迅速，也即調整系統後使參數迅速地達到規定值。

此外，自動儀表應不斷地記錄生產過程的主要參數與輔助參數，以便全面檢查裝置的操作及調整調節器，以及記錄原料及能量的消耗量，這對實行經濟核算制度非常重要。

為了實現上述要求，就需利用自動檢查、調節和控制系統；這個系統包括各個參數的自動檢查儀表、自動調節器、及遠距控制與改變定值的裝置、以及個別機構的閉塞裝置元件和信號元件。

自動調節技術的基本概念

生產過程的自動調節大都是使生產過程一個或幾個參數的規定值保持恒定。這些參數叫做被調節量，它們決定了裝置的操作條件。自動調節器和調節對象（過程）在一起通常合稱為被調節系統。被調節系統的特性決定了調節作用的特點。例如，硫酸稀釋裝置的被調節系統就是自動調節器、高位槽、酸水混合器及其連接管線等的綜合。

由於外界影響，改變了反應物或能量的供應或消耗，即由於所謂外擾，致使系統的平衡狀態受到破壞，因而引起被調節量的改變。在這種情況下，自動調節器就起作用，它通

過調節機組改變反應物或能量（調節介質）的供應量或消耗量，來恢復系統的平衡狀態，使被調節量接近規定值。

因此，自動調節就是使被調節量保持不變或根據指定的規律改變其數值的過程，而這過程是利用調節器對調節機構（調節閥、節氣門等等）的作用自動進行的。

調節器是測量、調節、控制、執行等裝置和比較元件組的總稱。上述的調節器元件在結構上聯結成裝置及元件組。

測量裝置用來測定被測量的值及按一定的比例將被測量值轉換成其他物理量（例如將熱能變成電流）。

測量裝置可以由敏感元件、測量元件及變換器等組成。敏感元件（電阻溫度計、孔板等等）處在被測量值的直接作用下，並將被測量值按一定的比例轉換成其他物理量，這是實行所選定的測量方法所要求的。用測量元件（測量電橋，在此電橋的線路中連接着電阻溫度計、壓力計或壓差計的機構等等）可在數量上確定由於被測量值作用於敏感元件上所產生的脈衝特性。變換器（感應發送器，變壓器等等）用以按一定的規律將被測量值轉換成其他物理量。

比較元件組用以比較被調節參數的規定值與測量值。元件組通常包括比較元件（槓桿傳動機構、橋形線路等等）和整定器（彈簧裝置、變阻器、槓桿系統等等）。利用整定器可以把調節器調整於被調節參數的規定值上。

調節裝置承受來自調節系統比較元件組或其他裝置的作用（調節量的偏差），同時對調節器的控制裝置產生調節作用。

調節裝置的放大器用以使調節作用的信號具有相應的功率，以便足以使調節系統中以下一些元件得以動作。

控制（指揮）裝置承受調節作用，並根據該作用的大小