

改造湘钢开坯加热炉技术总结

湘潭钢铁厂轧钢分厂

北京钢铁学院炉72赴湘钢小组

• 内部资料注意保存 •

湘潭钢铁厂科技情报图书室印

一九七五年十月一日

湘钢开坯加热炉
液体制渣试验总结

毛主席语录

列宁为什么说对资产阶级专政，这个问题要搞清楚。这个问题不搞清楚，就会变修正主义。要使全国知道。

一个粮食，一个钢铁，有了这两个东西就什么都好办了。

坚持政治挂帅，加强党的领导，大搞群众运动，实行两参一改三结合，大搞技术革新和技术革命。

教育必须为无产阶级政治服务，必须同生产劳动相结合。劳动人民要知识化，知识分子要劳动化。

学生也是这样，以学为主，兼学别样，即不但学文，也要学工、学农、学军，也要批判资产阶级。

目 录

前 言	1
湘钢开坯加热炉液体出渣试验总结	2
湘钢开坯加热炉热工测定及生产情况调查报告	17
I 1965年至1974年加热炉改造概况	17
II 加热炉热工测定内容及方法简介	21
III 燃料燃烧情况测定报告	29
IV 热利用情况测定及耗燃料调查报告	44
V 进一步改造开坯加热炉的意见	57
VI 加热炉冷却水管改造方案	60

前　　言

今年3月起，北京钢铁学院冶金炉专业72年级一个小组遵照毛主席关于“教育必须为无产阶级政治服务，必须同生产劳动相结合。”的指示，以湘钢初轧加热炉改造任务为结合点，来到湘潭钢铁厂轧钢分厂实行开门办学。

开门办学过程中，在学校党委和厂党委领导下，认真抓好无产阶级政治理论的学习，组织了形式多样的阶级教育和革命传统教育活动，在工人阶级再教育下，使工农兵学员和教师在政治思想上取得了较大的收获。

同时，厂党委还以毛主席的三项重要指示为指针，高举《鞍钢宪法》的旗帜，组成了以工人为主体的三结合小组对初轧加热炉进行改造。

初轧加热炉长期来，出渣问题没有解决，经常因炉渣堆积被堵住炉子，使炉子作业率低，严重影响车间生产。这次炉子改造首先以解决这个老大难问题开始。厂校密切配合，充分发挥工人阶级的主力军作用，调动各方面的积极因素，使液体出渣基本试验成功，在生产中发挥了明显效果。

为了摸清加热炉存在的问题，在总厂组织的初轧生产情况调查组的参加下，对加热炉进行了热工测定和调查，为今后改造加热炉提供了第一手资料。

在热工测定和调查研究的基础上，已开始对燃油喷咀进行改造。

遵照毛主席关于“要认真总结经验”的指示，我们将半年来炉子改造方面所作的工作从技术上进行初步总结。

由于我们所做的工作还不够深入，政治思想水平和技术水平有限，所做的总结肯定有不妥之处，切望读者提出批评意见。

湘钢开坯加热炉液体出渣试验总结

湘钢开坯加热炉共三座。长期以来一直不能经常保持两座炉子同时投入生产，炉子作业率低。炉子作业率低的主要原因是炉底积渣严重，使用时间短，检修频繁。由于加热炉烧大钢锭，氧化铁皮及钢锭头部的低熔点杂质在高温下熔化，滴到炉底上造成炉底很快积渣。如果平时不出渣，仅生产约一个月，因炉内积渣严重将烧咀堵死，造成被迫停炉打渣。每次停炉、打渣需十天左右，加上检修时间，一般需二十天以上。这样不仅浪费人力，二人劳动条件也很不好，而且使炉子作业率低，达不到经常维持两座炉子同时投入生产。炉内长期积渣，在炉温高时为熔融状态，对炉墙侵蚀严重，甚至液渣吃穿炉墙往外到处淌，这不仅恶化劳动环境，而且很不安全。

为了解决炉子上存在的这一严重问题，厂里决定采取改造措施。大家受到炉子淌渣的启发，早在 69 年就在加热炉上试验液体出渣。第一次试验在均热段与加热段炉底中间分别凿一直径Φ400 毫米的渣口，渣口下部砌一个渣室，由于渣室砌筑不严密，渣口处大量吸入冷风，渣没流多少渣口就被堵死，这次试验未获成功。第二次试验是在 1970 年，将炉底砌成向一寸炉门倾斜，打算使渣流到这个炉门处往外淌。后来也是因为往里吸冷风，渣流导不顺，不久也被堵死，又没有成功。第三次试验是 1973 年在 2# 炉均热段南侧砌一个 H×B=400×200mm 的渣口，渣口外装一向下喷射的低压烧咀，目的是想维持渣口处的高温，防止吸入冷风影响出渣。由于烧咀暴露在大气中，燃烧不好，产生大量黑烟，未收到预期效果。另外，渣口太小不久也被堵死。第四次试验是 1974 年，利用 2# 炉均热段南侧炉门出渣。当炉内渣化好后在炉门口加砂铁粉，化成一圆锥使渣外流。在炉子生产的 20 天时间内共出渣 13 吨，停炉后炉内渣厚度仅有 160 毫米。这次出渣收到一定效果，但劳动强度太大，没有坚持下来。劳动强度大的原因：（1）为了使渣直通畅必须经常捅，有时还要加些砂铁粉。（2）渣盆紧靠渣口，渣流出后非常烧人。（3）渣盆是用装切头的齿代用，没有锥度，倒渣很困难，需要人工敲打，很费劲。

针对液体出渣存在的问题，75年3月厂里组织了由老工人、技术人员和北京钢厂师生参加的液体出渣小组，到北京钢厂学习该厂的液体出渣先进经验。回厂后经过反复实践，多次改进，终于在本热炉上基本实现了液体出渣。自4月4日到8月31日的150天中，仅2#、3#炉实现了液体出渣就使双炉投产的工时由为146天，占97.3%，如果1#炉也实现液体出渣，实施双炉生产是没问题的。现1#炉已按液体出渣要求进行了改造。3#炉实现液体出渣后，从4月3日点火至6月7日行炉，投产65天，实际工时64天，出渣76吨。3#炉从5月18日点火至8月31日（往后还在继续使用）已投产106天，实际工时92天。从渣口出渣约68吨，从下部炉门往外漏渣约40多吨。可见实现液体出渣后，炉子使用时间已达到2—3个月以上，比过去延长1—2个月。如果对渣线以下炉墙采用水冷等保护措施延长其寿命后，炉子的使用时间可以达到4个月以上。若炉子检修速度加快，(在一个月内完成)检修质量提高，炉子操作事故减少，不仅确保双炉投产而且确保双炉生产是可以达到的。双炉生产后不仅为多轧钢创造了有利条件，而且提高了加热质量，对降低燃料、材料消耗也是很有利的。

为液体出渣改造加热炉

湘钢三座开坯加热炉，3月份开始液体出渣试验时，1#炉刚修好投入生产，3#炉中修完尚未使用，2#炉正需小修。因此，我们首先按液体出渣要求改造2#炉。

根据现场的具体条件，我们首先确定了渣的渣发。炉前有三层平台，标高分别为+1400、-800、-4800毫米。炉底标高均热段为+420毫米，加热段为+100毫米。如果将渣车放在-800平台上，则渣车高度要受限制，每个炉前需开一个吊渣口，劳动条件很差，因此决定放到-4300毫米平台上。正好这层平台的炉子基础上有人行通道，可以建立一条渣直线，将三个炉子连在一起，只在2#、3#炉之间的平台上集中开一个吊渣口。渣发的布置情况如图1所示。

渣线用轻轨铺成，同一中心线两条，宽轨走大渣车，窄轨走小渣车。大渣车上放大水箱，内放两个渣斗，供1#、2#炉使用。小渣车放小水箱，内放一个渣斗，供2#、3#炉使用。大渣车

用钢绳牵引，小渣车用大渣车带动，没有牵引装置。大渣车牵引动力是装在3#炉下面的电机。它通过减速机和带动绳轮S，钢绳在绳轮上绕两圈，依靠摩擦力带动钢绳牵引渣车行走。钢绳一头固定在渣车北端，绕过绳轮返回，经过1#分下面的滑轮10再返回渣车，固定在渣车南端紧绳装置9上。紧绳装置是由钩轮柄杆减速由带动一小卷筒，用手摇的方法将钢绳拉紧，防止它在绳轮上打滑。

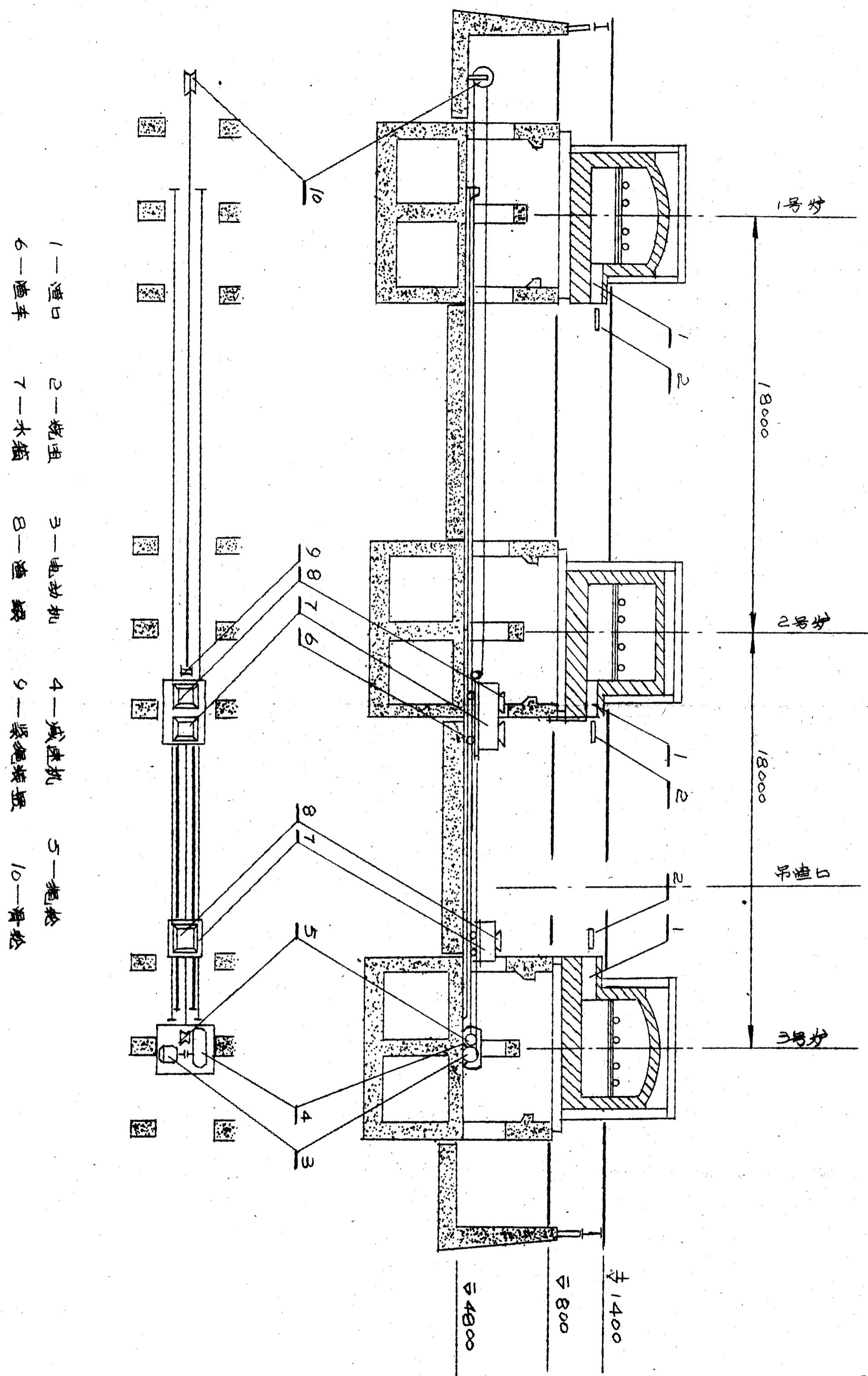
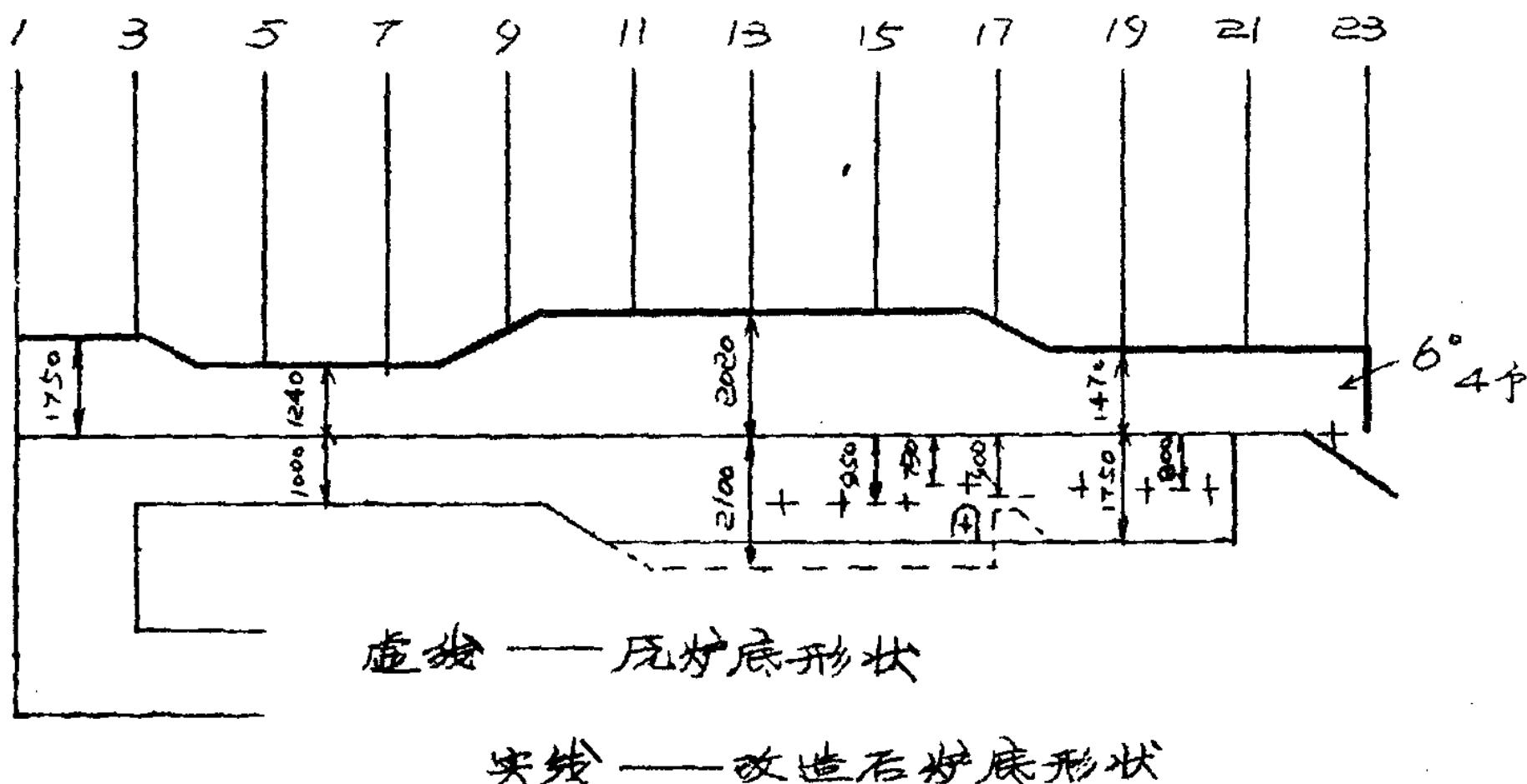


图1 运煤系统示意图

渣线定下来后，渣口的位置也就确定了。其中心线基本上与渣线一致，正好在 16# 和 17# 立柱之间。为了使炉内渣子都能流到渣口处，将原有的挡火墙拆掉，并提高加热段炉底使之与均热段一样平。改造前、后炉型见图乙。为了提高渣口附近炉温，取消挡头墙后在该处两侧（17# 和 18# 立柱之间）加两个炮眼。

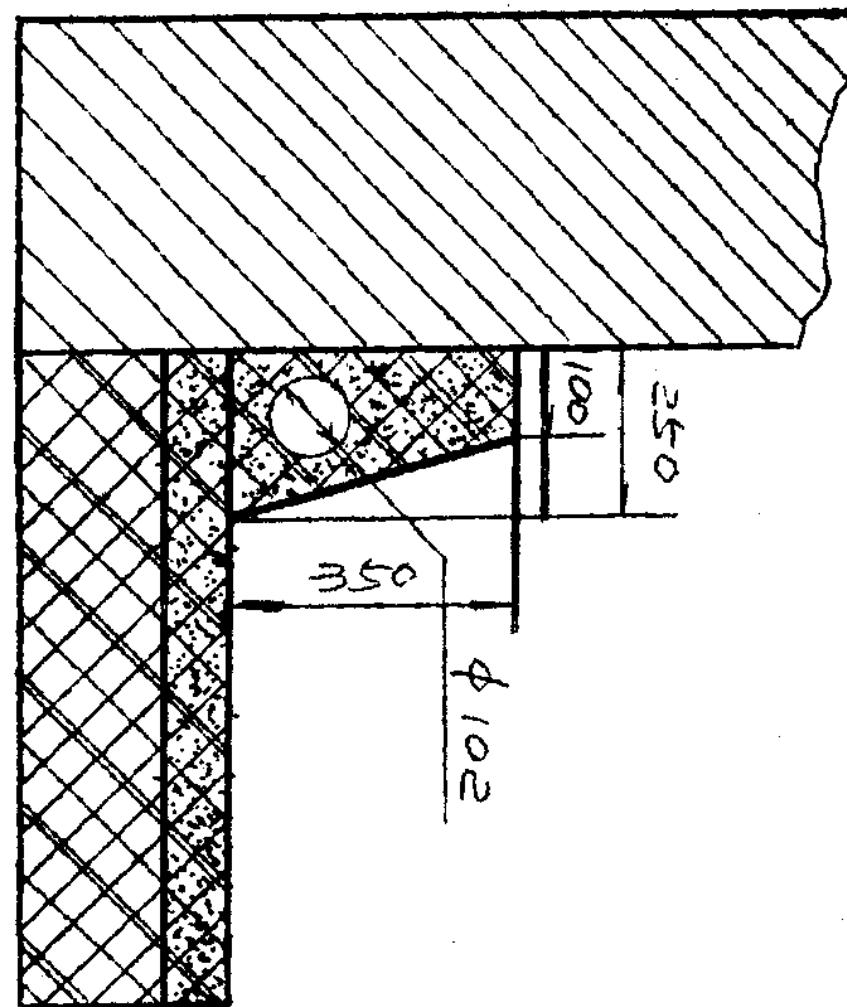


图乙

为了提高炉底和护墙寿命，将原来的粘土砖护墙改为镁砖砌筑，并用镁砂打结，表层炉底铺 150 毫米厚镁砂。1# 炉护墙后改为水冷冷却，护墙结构如图 3 所示。渣口结构经过几次改进，最后采用图 4 所示结构。渣口是从护墙外侧接出一通道，既起流渣作用也是燃烧室。渣口下部装有水封一个避免炉渣粘在基础上妨碍排渣，同时也对基础起到保护作用。

图3 护岸结构图

(a) 水管冷却结构



(b) 镀砖抹砂结构

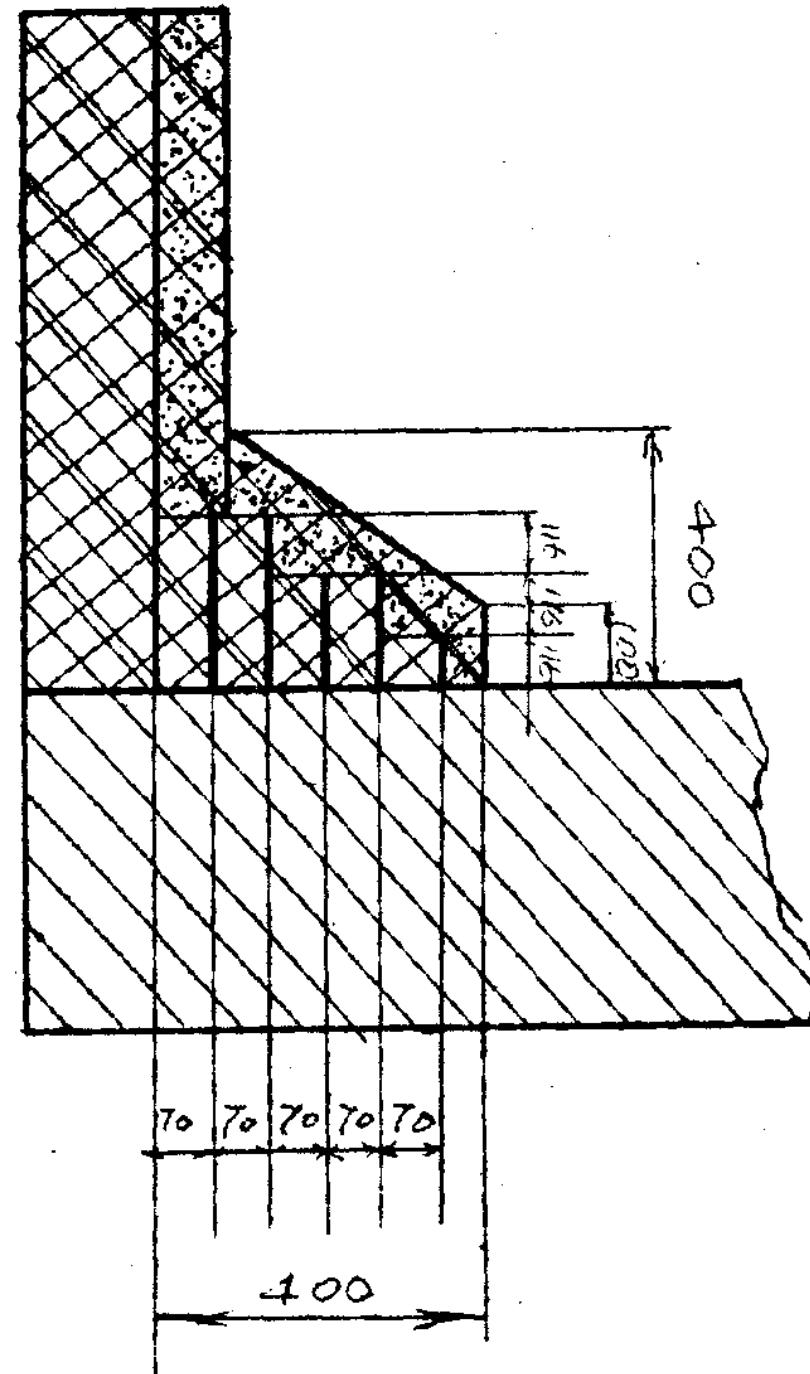
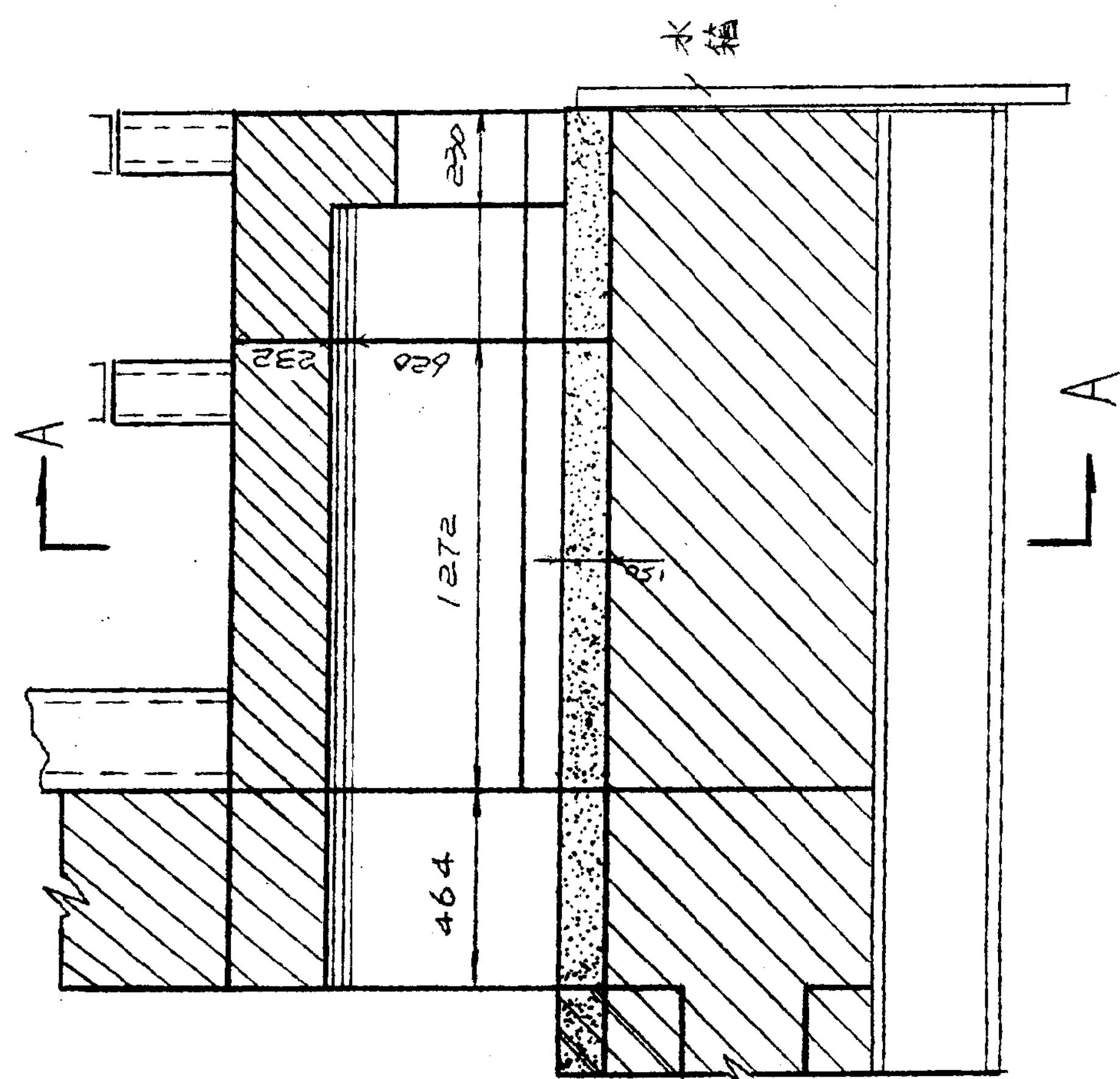
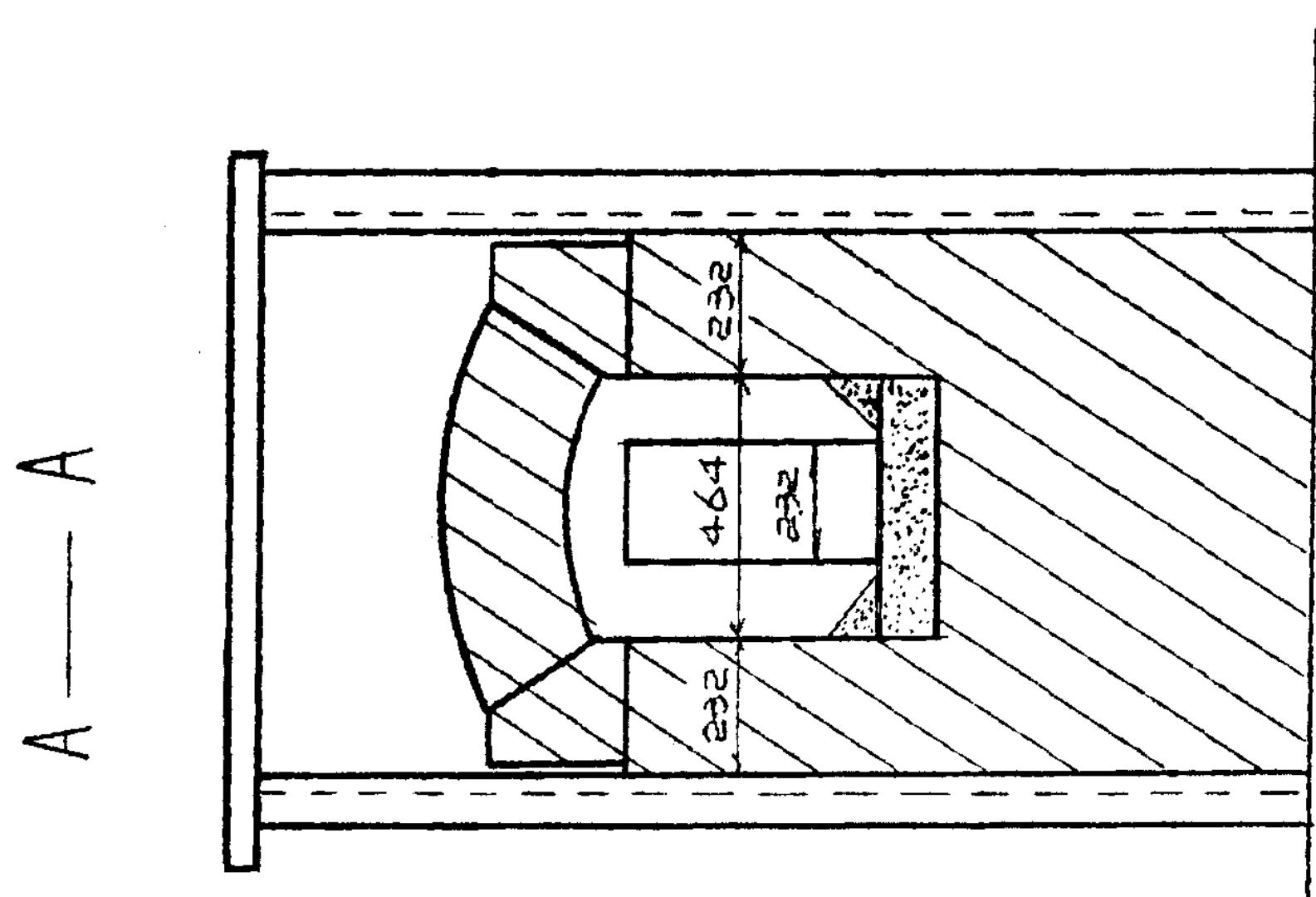
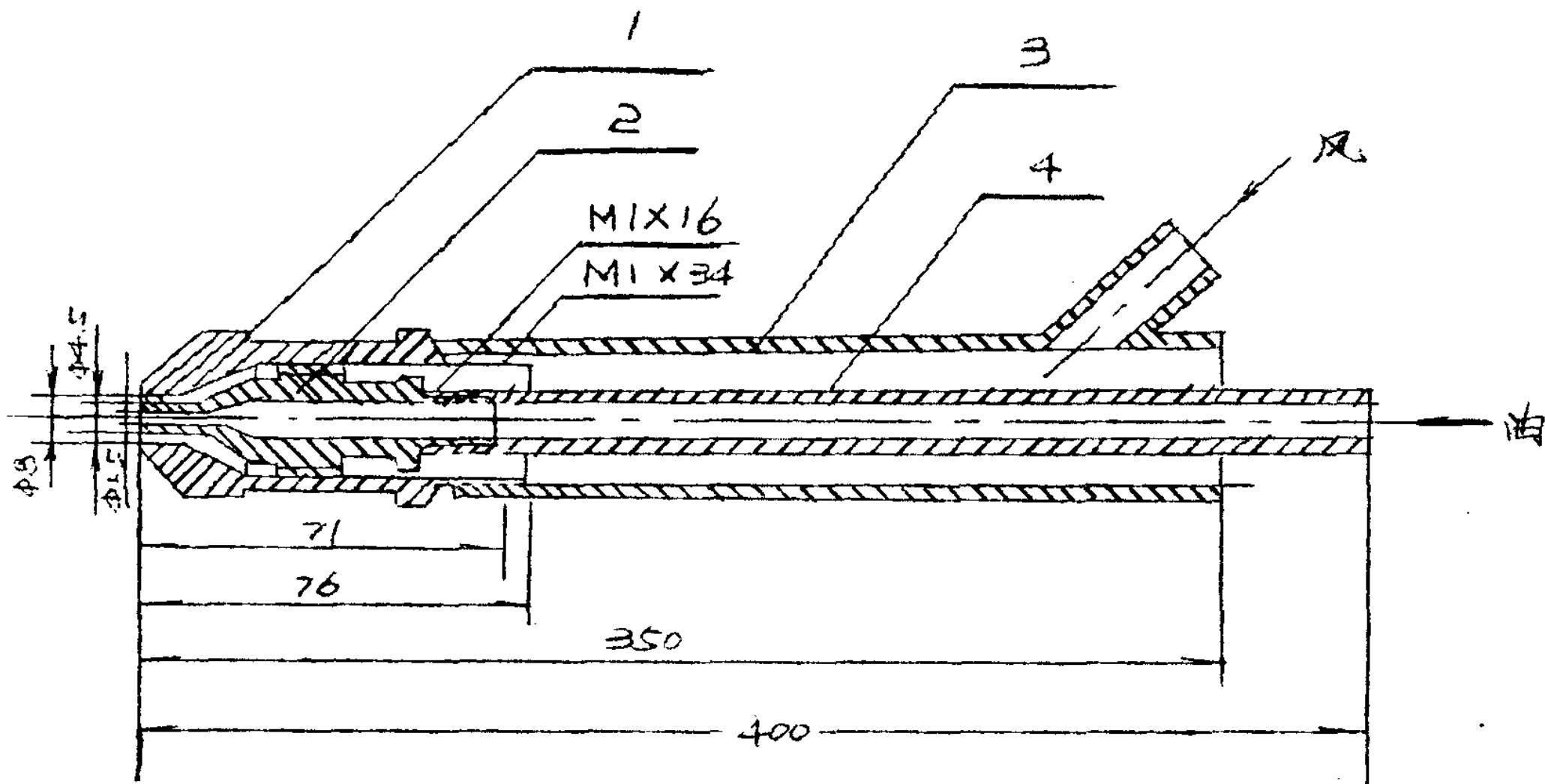


图4 窗口结构图



渣口端部装一高压喷咀，用压缩空气雾化。高压喷咀结构如图5所示。



1 - 风板 2 - 油芯 3 - 风管 4 - 油管

图5 高压喷咀图

炉渣流出来后掉在渣罐内，为防止渣罐变形且有利于倒渣，渣罐应放在水槽内。渣罐结构如图6所示。渣罐容积约1米³，壁

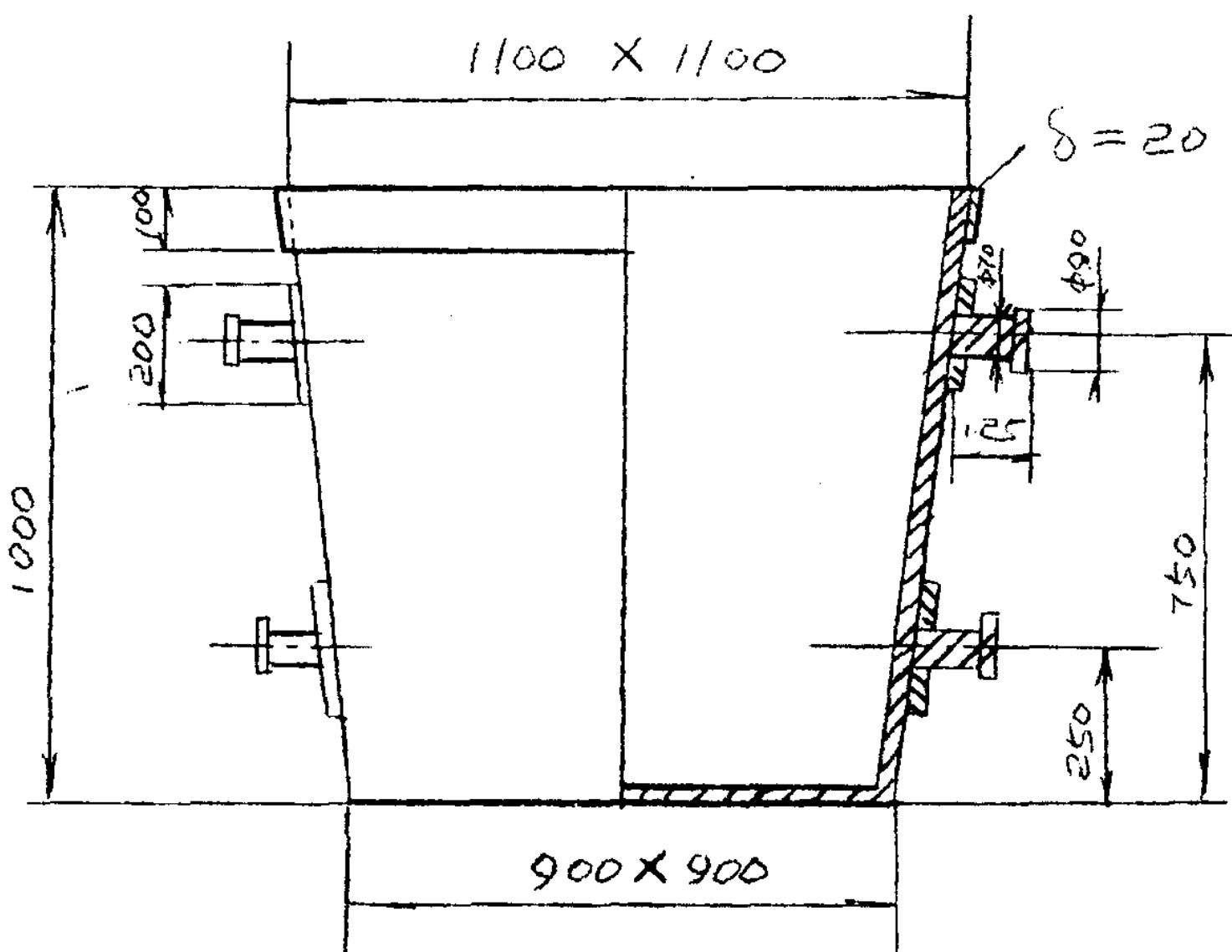


图6 渣罐图

装渣4吨多。水箱用厚度为10毫米的钢板焊成。其尺寸长×宽×高大水箱为 $2850 \times 1250 \times 730$ 毫米，小水箱为 $1530 \times 1250 \times 800$ 毫米。

上述改造任务，只用了一个月时间全部完成，并且4月18日开始出渣，使用64天后，行炉中修对炉底结构和渣口又做了一些改进。

在改造2#炉的同时，还对3#炉进行了改造。由于3#炉刚刚修好，又没有筑炉队来承担改造任务，因此只能自己动手采取临时措施。一是加热段炉底不要，仅将挡火墙去掉，使均热段渣能流到渣口处。二是在已砌好的粘土砖护墙上打结一层镁砂，三是将16-17#立柱间南侧已封死的炉门打开，并延伸出去砌一渣口。经过这样改造，3#炉投入生产后也实现了液体出渣。

1#炉一开始没有上液体出渣措施。3月21日点炉生产后，仅用了十几天，渣就从加热段下部炉门往外淌。用了二十天，局部护墙和炉样就被吃穿，被迫行炉打渣、检修。1#炉在这次检修时才上了液体出渣措施。1#炉液体出渣方案与2#炉不同点是：(1)护样不砌镁砖，用镁砂打结，里面埋设一根Φ102毫米的水冷管，以提高其使用寿命。(2)由于基础外有一根大风管，妨碍从基础外出渣，因此改为基础内出渣；原来从炉样外挂出一段长464毫米的渣口，后因妨碍打渣被拆除，渣口总长仅为炉样厚度464毫米。

由于三座炉子出渣方案不同，生产条件也不同，使液体出渣有时顺利，有时又不顺利，从中取得了一些成功的经验，也有失败的教训。下面综合谈谈我们的一些体会。

加热炉液体出渣的初步体会

实现液体出渣应具备两个基本条件：一是炉内渣要熔化，并具有一定流动性；二是采取合理的出渣口结构，使渣能够顺利、流出。此外，在实现液体出渣的同时必须注意炉底结构的改造，以提高炉子寿命。对于从炉内流出的渣，应合理地加以处理。除了这些技术措施外，加强管理和维护，也是很重要的条件。下面就这九个问题谈谈初步体会：

一、保证炉内渣化好是实现液体出渣的前提条件

要搞好液体出渣，渣在炉内必须熔化这是非常重要的。那么渣在什么条件下才能熔化呢？为解决这一问题，我们对渣熔点进行了测定。其结果如下：

表 1

炉渣熔点测定情况

测 定 次 数	1	2	3	4	5	平均
开始熔化温度 °C	980	900	980	960	1000	964
自由流动温度 °C	1480	1420	1400	1420	1460	1436

注：此炉渣成份不均，熔点高低不同。炉渣在 900 ~ 1000°C 时就开始部份熔化，继续升温 200°C 内熔化速度极慢，等到 1100 ~ 1300°C 以上转较快熔化，直至自由流动，熔化完毕。

根据炉渣熔点测定数据可以看出，炉渣熔点较高，要使渣熔化并具有一定流动性，所要求的温度应在 1300°C 以上。可见，下加热的炉温应较长时间维持在 1350 ~ 1400°C 之间。生产实践证明；渣熔化困难，凝固是很容易。一般每炉每班烧钢 120 吨左右，并烧一个班以后渣才能化好。相当于每小时平均出钢 30 吨以上，炉底温度约 300 kg/m² 左右，并维持八小时以上，才具备了出渣条件。如果炉子产量低，或轧制速度不均衡，炉温忽高忽低，对液体出渣是很不利的。7 月份，1#、3# 炉同时生产，由于轧制速度不快，炉温忽高忽低，使炉渣熔化不好，加上渣口结构和管理上还存在一定的问题，使渣渐渐漫过渣口，长时间不能出渣，造成 1# 炉渣堆积，被迫停炉打渣。这一教训使我们深刻认识到，炉子满负荷生产，保持较长时间高温，是液体出渣必不可少的前提条件。

此外还应注意，渣口附近应保证较高的温度。炉内沿长度方向温度分布是不均匀的，因此各部位熔化状态不一样，渣口应设在熔化较好的高温区。湘钢加热炉高温区位于加热段，即 12#~15# 立柱之间。前面已介绍，根据现厂条件，此渣口设在 16#~17# 立柱之间。为了提高出渣口附近温度，2# 炉分别在渣口对面、渣口上面，17#~18# 立柱间两侧增加了炮咀。使用证明，对于

保证渣口附近的高温是必要的。

二、出渣口应采用合理的结构

出渣口结构对液体出渣是重要问题。根据北京钢厂和我们的经验说明，渣口处应安装烧咀，使之既是流渣口，又是燃烧室，以保证顺利出渣。由于渣在炉内刚刚熔化，稍一降温就会凝固，使渣道堵塞。所以设计渣口时，应当尽量保持渣口内高温，避免渣口吸入冷风。我们经多次改进，现采用如图3所示结构。在设计渣口时，还应注意下列几个问题：

(1) 渣口底部林高应与炉底林高一致。一开始我们的渣口底部低于炉底，将渣口附近炉底降低成一积渣槽。因炉内渣子需有一定厚度时才开始熔化，所以积渣槽内渣子并不化，且积渣槽并无作用。现将炉底拉平，渣口底部林高与炉底林高一致。

(2) 渣口高度(即底部到顶部高度)要合适。既要考虑热存必须渣量后尚有一定燃烧空间，又不要过高，过高会影响上面安装烧咀，也会吸冷风过多。现采用渣口高度620毫米较合适。除铺150毫米保护材料外，炉渣堆积厚度150毫米左右，尚有320毫米左右的燃烧通道。

(3) 应选用适当的渣口长度，太短太长都不好。渣口太短容易跑渣，渣口太长会使出渣不快。建议渣口长度为1米。由于现场条件限制，我们采用渣口长度为1.65米。只要烧咀触力足够，炉内渣化好，渣口长一点也能顺利出渣。

(4) 渣口底部应打结保护层。液渣对粘土砖侵蚀较严重，渣口底部应用镁质或碳质耐火材料打结保护层。现厂采用炼铁厂渣沟泥打结，经使用效果较好。(炼铁厂渣沟泥成份：焦粉40%，粘土熟料粉25%，软质粘土20%，沥青5%)。

(5) 渣口烧咀的结构与安装要合理。

出渣口烧咀应选用火焰较长、雾化张角小，火焰集中的烧咀，并且简单轻巧，便于安装调整。现厂采用图4所示的高压烧咀，用压缩空气雾化，使用效果良好。

烧咀应水平安装，与渣口中心线一致。烧咀角度应可调节，便于调整化渣位置。

根据我们改造出渣口的几次经验教训体会到，设计出渣口时还应注意：渣口底面砌成水平为好，如砌成斜面则吸入冷风较多，使液渣容易凝固，结果还是形成水平流渣道。燃烧应在渣道内进行，不必另设燃烧室，有燃烧室后发现堆渣后不容易清理。