



煤泥减量及资源化利用技术探讨

高家梁选煤厂经济效益最大化探索

王金龙

2018年8月





汇报内容:

一、高家梁选煤厂原设计工艺情况

二、深度筛分实现煤泥减量

三、煤泥资源化利用技术





高家梁选煤厂原设计工艺情况

高家梁选煤厂原设计工艺为: +13mm块煤重介浅槽,末煤不入洗,煤泥板压+加压过滤机联合回收工艺,预留末煤全入洗的接口与场地。

选煤厂项目于2009年12月8日试生产, 2010年6月完成了末煤入洗的可研与初设。由 于缺水的原因,末煤项目搁置。





深度筛分技术探讨

末煤全入洗项目搁置以后,为提高选煤厂效益,除进行成本控制外,重点进行降低筛分下限入洗的试验。

第一步: 粒级筛分试验:

为了清楚-13mm以下末煤的各粒级产率情况,对末煤进行各粒级筛分,数据见下表:





	13- 11	11-10	10-9	9-8	8-7	7-6	6-5	5-4	4-3	-3
高家梁	3.85	1.9	2.28	1.81	2.72	2.32	1.92	4.35	4.69	19.78
王家塔	3.38	1.22	2.12	1.74	1.67	1.90	3.07	2.89	3.16	16.82
备注										

分析试验结果,每一粒级物含量都占全样的2%左右。当时就提出一个想法一 向"1mm"要效益。





第二步: 普通香蕉筛降低筛分下限探索 高家梁厂原设计使用SL04373香蕉筛进行 13mm筛分,基于向"1mm"要效益的想法,当 时考虑能不能打破13mm传统筛分下限,进行 12mm分级,或者11mm分级,或者10mm? 尝试了很多种筛板,最后根据煤粒的形状 及筛分透筛性能,试验成功了可满足11mm筛分 的筛板结构,将精煤产率由38%提高到了41%。 这种筛板结构虽然能筛分,但挂毛严重,每天 停车检修时要安排专人清理筛缝中的挂毛。





第二步:普通香蕉筛降低筛分下限探索 后来又不断改进,试验成功了"高透筛不 挂毛"筛板。现在这种筛板结构应用到了脱泥和脱介的各种筛 机。

在这种筛板的基础上,不断下探,实现了 9.5mm筛分,精煤产率达到了45%。经过生产 验证,达到了普通筛机的筛分极限。

通过简单筛板的调整,精煤产率增加了7%, 按设计产量计算,每年增加40万吨左右的精煤, 增收近4000万元。





看到方向后,继续寻求更细粒级的方法与途径----转向驰张筛脱粉领域。

在参观学习了奥瑞、伯特利、宾德.科、优格玛、利威尔筛机在部分选煤厂的使用情况后,邀请以上前四个厂家到高家梁选煤厂做试验,为末煤 脱粉入洗做准备。

背景: 2015年,水的问题解决后,重新启动末煤系统论证,为什么要论证? 2011-2015年间,通过精煤产率的提升,发现当精煤产率达到45%以上时,块煤洗选效益超过末煤全洗的效益,且保留部分低热质末煤,可做为煤泥回掺的载体,供应集团内部电厂。

所以要论证脱粉到?mm及处理量。





这就引出了本次的主题,针对鄂尔多斯地区的部分动力煤,全入洗不是选煤厂获得最佳经济效益的方式,脱粉入洗是首选工艺。最大的优点在于——系统简单及煤泥减量。

根据论证的结果,实现了驰张筛替换香蕉 筛的技改工程,按6mm脱粉设计,总造价由全 入洗的1.3亿降到了概算800万元。

2016年2月技改后,经过四个月的调试,6mm筛分入洗达到设计要求。





2016年6月开始,进行"3+6"mm混合筛分 浅槽分选试验,止2017年7月共13个月,其间, 3mm筛板最高占总筛分面积47.7%,分选煤质指标正常。

煤泥量比原系统没有明显增加,对比2015-2017及2018上半年的实际数据,煤泥量分别为2.58%、3.14%、3.36%、3.26%,最大增量为0.78%。 相比末煤全洗而言,煤泥减量明显。





第三步: 驰张筛深度脱粉应用 洗精煤指标情况如下: 6mm入洗数据

时间	全水分(Mt)	灰 分 (Ad)	挥发分(Vdaf) 全 硫(St, d)		发热量 (Qnet,ar)	精煤产率
, , ,	(%)	(%)	(%)	(%)	(cal/g)	含仓存、回掺
2016. 3	25. 1	7. 00	35. 60	0. 44	4857	57. 30
2016. 4	25. 1	6. 90	35. 10	0. 45	4856	57. 80
2016. 5	25. 4	6. 50	34. 20	0. 49	4869	56. 40
2017. 8	24. 2	6. 59	35. 34	0. 37	4983	58. 52
2017. 9	24. 0	6. 73	35. 19	0. 39	4994	59. 68
2017. 10	24. 1	6. 72	34. 93	0. 45	5010	58. 17
2017. 11	24. 3	6. 74	35. 46	0. 47	4970	54. 05
2017. 12	24. 4	6. 80	35. 02	0. 49	4973	55. 58
2018. 1-2	24. 4	6. 93	35. 16	0. 51	4977	55.82
2018. 3	24. 3	6. 52	35. 49	0. 48	4997	57. 31
2018. 4	24. 2	6. 52	35. 34	0.48	5006	56. 88
2018. 5	24. 3	6. 39	35. 36	0.46	5000	57. 76
2018. 6	24. 2	6.87	35. 07	0. 49	4976	59. 31





第三步: 驰张筛深度脱粉应用 洗精煤指标情况如下: 3+6mm混合入洗数据

时间	全水分(Mt)	灰 分 (Ad)	挥发分(Vdaf)	全 硫(St, d)	发热量 (Qnet,ar)	精煤产率	
	(%)	(%)	(%)	(%)	(cal/g)	含仓存、回掺	
2016. 6	24. 7	6. 80	34. 10	0. 40	4821	61. 30	
2016. 7	25. 0	6. 50	33. 90	0. 47	4872	63. 87	
2016.8	25. 0	7. 10	34. 50	0. 39	4810	60. 52	
2016. 9	25. 2	7. 00	34. 90	0. 37	4810	59. 48	
2016. 10	24. 7	7. 40	34. 12	0. 45	4854	63. 10	
2016. 11	25. 1	7. 33	33. 78	0. 50	4839	62. 30	
2016. 12	25. 2	6. 73	33. 25	0. 48	4874	62. 46	
2017. 1-2	25. 4	6. 92	34. 40	0.37	4833	61. 46	
2017. 3	25. 3	6. 59	34. 01	0.38	4859	63. 36	
2017. 4	25. 6	6. 70	33. 64	0. 48	4857	61. 57	
2017. 5	25. 4	6. 63	33. 24	0. 48	4878	62. 26	
2017. 6	25. 4	6. 81	33. 92	0. 40	4850	61. 63	
2017. 7	25. 1	7. 05	34. 27	0. 40	4845	63. 21	





第三步: 驰张筛深度脱粉应用 从上面两个煤质指标汇总表中可以看到, "3+6"mm比6mm入洗全水份提高0.4%,灰分提 高0.09%,硫分降低0.01%。 精煤产率提高4.76%。 选煤厂可控成本2014-2017年保持相对稳定, 分别为3.78、3.66、3.82、4.0元/吨原煤。 此课题2016年12月经过中国煤炭工业协会 函审鉴定, 研究成果整体达到国际先进水平。 建议进一步加强推广应用。





成果 登记号 登记 明

科学技术成果鉴定证书

中煤科鉴字 (2016) 第日 8 71号

成果名称: 末煤脱粉入洗工艺技术研究与应用

完成单位: 北京昊华能源股份有限公司

鉴定 形式: 函审鉴定

组织鉴定单位: 中国煤炭工

(盖章)

鉴定 日期: 2016年

鉴定批准日期: 2016 年 12 月 27 日

鉴 定 意 见

2016 年 12 月, 中国煤炭工业协会组织有关专家对具华精煤 高家梁煤矿选煤厂和秦皇岛优格玛工业技术有限公司共同完成的 "末煤脱粉入洗工艺技术研究与应用"项目进行了函审鉴定。评 审专家详细审阅鉴定资料,提出以下鉴定意见;

- 1、项目研究了驰张筛对3mm和6mm筛分两个粒级原煤下限的 筛选性能,针对高家梁煤矿选煤厂的煤质及工艺特点提出 了利用驰张筛将原煤入洗下限进一步降低到3mm粒级的技术方案。
- 2、采用 3+6mm 组合筛分工艺进行了技术改造,提高了筛分效率;对+3mm 物料分选系统进行了系统改进,经2mm 或 1.5mm 脱泥后进入重介浅槽进行分选;针对因筛分粒级降低,仓储流动性变差的问题,优化了仓储装车环节。
- 3、项目在吴华精煤有限责任公司高家梁煤矿选煤厂工业性应用表明,采用3+6mm组合筛分工艺,当3mm筛面占到47.7%,可最大程度保障正常生产,精煤收率达到61%以上。

项目提供的的技术资料齐全,符合鉴定要求,同意通过鉴定。 研究成果整体达到了国际先进水平。

建议:进一步加强推广应用。

主任委员:

最初生

2016年12月27日





2017年度,此课题获得中国煤炭工业科学技术奖三等奖,证书编号: 2017-3117-R02。

2017年8月份开始,由于高家梁煤矿井下采 煤地质的变化,没有再进行深入试验。





排弃

• 资源浪费, 破碎环境

干燥处理

• 优点: 资源回收效果好

• 缺点: 成本高,能耗高,系统复杂

破碎后混掺

• 优点: 成本低、系统简单

• 缺点: 粒度大且不均造成煤质不稳定





干燥方式,与某XX公司合作,投资1720万元, 2013年建设了一套非接触式气媒干燥系统,因技 术不成熟,一直没有调试正常。





后来探索煤泥细碎方面的研究。

第一代煤泥破碎机,不能叫破碎机,只能叫搅碎机,好几种结构,我们用的是桨叶式的,四片只能把煤饼搅碎成-100mm的片状块,掺配不均匀。









第二代煤泥破碎机,**样机来源**:把回掺后的大块煤泥在装车环节篦出,利用自制试验机破碎成小块再回掺,粒度控制在20mm以下。**工业机**:后通过设备大型化制造,用于压滤机煤泥直接破碎,回掺入末煤系统。









第三代煤泥细碎机,利用驰张筛脱粉末煤粒度小的优势,把回掺后的-20mm煤泥块和末煤混合后,经三代煤泥细碎机细碎到10mm粒级(控制粒度12mm),实现均匀回掺,效益可观。









把这三代煤泥破碎后的产品放在一起比较,大家可以再对比对比:







把这三代煤泥破碎后的产品放在一起比较,大家可以再对比对比:







煤泥细碎回掺,可根据不同的煤质情况适 当调节,在煤质允许的情况下,2016、2017年 度共回掺17万吨,增效3500多万元。







煤泥细碎回掺,可根据不同的煤质情况适 当调节,在煤质允许的情况下,2016、2017年 度共回掺17万吨,增效3500多万元。







高家梁选煤厂从2010-2016年,历经 七年的探索,生产已达到稳定运行状态。 感谢领导、各位同仁的帮助,使我们的 想法得到了现场应用,谢谢大家!

谢谢