

降低轉爐鋼硫磷的方法

Л. М. 馬林巴赫

Л. О. 索科洛夫斯基

柴寿森 譯

著

冶金工業出版社

降低轉爐鋼硫磷的方法

Л. М. 馬林巴赫

著

Л. О. 索科洛夫斯基

柴 寿 森 譯

冶金工業出版社

出版者的話

本書系根据全苏科学技术情报院1958年出版的
科学技术与生产先进經驗叢書，第一輯“化鐵爐鐵
水与小型酸性轉爐鋼生产中降低硫磷的途径（Пути
снижения содержания серы и фосфора при про-
изводстве ваграночного чугуна и малобессемеров-
ской стали）”譯出。本書著者为技术科学博士馬林巴
赫（Л. М. Маренбах）和工程师索克洛夫斯基（Л.
О. Соколовский）。

本書介绍了化鐵爐鐵水和小型酸性轉爐鋼脫硫
脫磷的試驗結果和生产經驗，对如何提高轉爐鋼質
量的問題有很大的參考價值。

目 录

引言	4
一、 鋼中硫、磷、氮之允許含量	5
二、 熔化酸性轉爐生鐵時的脫硫方法	9
1. 酸性化鐵爐化鐵時的脫硫	10
2. 化鐵爐爐外脫硫	12
1) 化鐵爐鐵水蘇打脫硫	12
2) 化鐵爐鐵水碳化鈣脫硫	25
3) 鐵水在迴轉爐中脫硫	29
4) 鐵水鎂鈣脫硫	33
3. 碱性化鐵爐操作	37
三、 熔化酸性轉爐生鐵時的脫磷方法	47
四、 硫在酸性轉爐煉鋼過程中的性狀	50
五、 減少硫對酸性轉爐鋼的有害影響，鋼中加鈦	54
六、 脫氧過程中貝氏鋼的脫硫	55
七、 側吹碱性轉爐鋼之脫硫與脫磷	57
1) 脫硫	57
2) 脫磷	58
八、 酸性轉爐鋼在頂吹碱性轉爐中的脫磷	62
九、 酸性轉爐鋼在盛鋼桶中用爐渣處理時的脫磷	64
十、 治煉優質鋼之複合操作法	70
結論	71

引　　言

鑄鋼車間廣泛應用容量1~6噸的小型酸性轉爐來鑄造小型鑄件。

生產小型酸性轉爐鋼需要有化鐵爐、轉爐、鼓風機和控制計量儀器等設備。

小型酸性轉爐鋼之优点为：

1)可得到鑄造小型薄壁零件用的高溫过热鋼水($1650^{\circ}\sim 1670^{\circ}$)。

2)小型酸性轉爐设备造价低，生产率很高(轉爐的一个完整的生产週期包括吹煉、脫氧、鎮靜、鋼液倒入盛鋼桶中，以及盛鋼桶倒空等，为 $30\sim 40$ 分)。

3)化鐵爐佔用的面积不大，投資和建設的工程量均不大。

4)操作方便消耗电能不多。

小型酸性轉爐鋼的缺点是：

1)鑄件重量有限。

2)金屬損失很大(化鐵爐熔化时为 $4\sim 5\%$ ，轉爐吹煉时为 $10\sim 12\%$ ，总计为 $14\sim 16\%$)。

3)由于非标准酸性轉爐生鐵的应用，在化鐵爐熔化过程中，从焦炭吸取大量的硫，同时因酸性冶炼法不可能精炼金属，故鋼中硫磷含量很高。

4)鋼中含氮量高。

5)不可能在爐料中充分利用自己的廢料，且必須选掉含硫磷高的廢鋼。

一、鋼中硫、磷、氮之允許含量

硫与鐵形成难于熔解在固体鐵中的 FeS 化合物，它与鐵組成熔点为 988° 之易熔共晶体。当有氧以 FeO 形式存在时，又组成了熔点为 940° 的更低的易熔共晶体 $\text{Fe} + \text{FeS} + \text{FeO}$ 。

A.A. 包赤瓦尔院士关于硫写到[1]：“在这里，硫就成了一种非常有害的杂质，原因是这些共晶体正好在鋼的热加工溫度上形成，而位于晶粒界之共晶体的熔化破坏了晶粒間的联系而引起了金属之破坏，称这种脆性为热脆”。

为消除硫在鋼中的有害影响加鑑所形成的 MnS ，虽然有很高的熔点，但大部分硫此时仍然以 FeS 的形式被保存下来，并在鋼中形成了比金属基体熔点低的硫化相 (FeS 在 MnS 中的熔液)。

因此，普通鋼的硫含量不要超过 $0.06\sim0.07\%$ 而在特殊鋼中为 0.04% ，甚至 0.03% 。

化鐵爐鐵水通常含有 $0.09\sim0.12\%$ 的硫，即比鋼中所允许的超过很多。

鋼中的磷同样是有害杂质，因为它使鋼發生冷脆。如所週知，它与鐵形成脆性的磷化物(Fe_3P)会提高極限抗張强度、流动極限、硬度并显著地降低延伸率与冲击韌性。

磷同时还在氮与氧含量高时增加了鋼对老化的敏感性。在铸件与鋼錠凝固时，磷的偏折加剧了化学不均匀性，促使零件强度性能降低。鋼中含碳高时磷尤其有害。

因而不论磷或硫都被認為是完全沒用的元素。它们在鋼中的含量应严格控制，只有一种情况例外，即当为提高鋼的机械加工性能、冲压性与得到光潔的零件表面时，才專門把磷与硫加入某些平爐鋼和轉爐鋼中（例如切削鋼，螺絲鋼）。

优質平爐鋼及电爐鋼根据用途不同，其中含磷量波动于 $0.03\sim0.045\%$ 的范围内。普通平爐鋼 (MCT-MCT 7) 的磷和硫含量根据苏联国家标准 ГОСТ 380~50 应在 $0.05\sim0.07\%$ 与

0.055~0.06% 的范围内，而酸性转炉钢 (BСТО-БСТ 6) 为 0.085%~0.09% 与 0.065~0.07%。根据消费者在工厂中商定的要求，平炉钢 MCT.1-MCT.7 的硫含量可以不超过 0.05% 磷不超过 0.045%。

在生产合乎 (ГОСТ-977~53) 质量标准的碳素钢 (15Л-55Л) 铸件的实践中，磷和硫在一个很宽的范围内波动：磷从 0.05 到 0.09%，硫从 0.05 到 0.07%，而在高质量钢中磷的含量为 0.04~0.08%，而硫为 0.045~0.06%。

铸件在正火或退火状态下的机械性能应满足下面的要求 (表 1)：

表 1

钢 号	流动极限 (公斤/毫米 ²)	强度极限 (公斤/毫米 ²)	延 伸 率 (%)	收 缩 率 (%)	冲 击 脆 性 (公斤米/厘米 ²)
15Л	20	40	24	35	5.0
20Л	22	42	25	35	5.0
25Л	24	45	19	30	4.0
30Л	26	48	17	30	3.5
55Л	28	50	15	25	3.5
40Л	30	53	14	25	3.0
45Л	32	55	12	20	3.0
50Л	34	58	11	20	2.5
55Л	36	60	10	18	2.5

根据 П.П. 阿尔辛基也夫、В.В. 雅可夫列夫 С.И. 费利波夫和 И.Ф. 费利奇金提供的材料 [2]，转炉钢的主要缺点是脆性高，在低温下尤其表现得明显。与平炉钢相比，转炉钢在很大程度上易于老化。在冷变形过程中很明显的显示出其老化倾向性。由于钢中磷、氮与部分氧含量高，所以转炉钢的电焊接性能也不好。

氮含量升高是与用空气鼓入金属有关的，此时金属被比在平炉冶炼中为更多的氮所饱和。

根据 В.И. 斯维什尼可夫的材料 [3]，酸性转炉钢的性质在氮存在时变化很大。

有人曾經說過，如果轉爐鋼的氮磷含量降到和平爐中的一样，那这两种鋼在性質上的差別实际上就消失了[4]。

在高含量的磷硫（每个都是0.06%或更高一些）、气体($N_2 \sim 0.018\%$)和非金属夹杂（按菲列尔法分析到 $0.05 \sim 0.06\%$ ）的綜合負作用下，轉爐鋼的質量顯着的变坏了。这就限制了它在工业中应用的范围。

側吹酸性轉爐吹煉的鋼含氮不超过 $0.08\% \sim 0.10\%$ ；磷在其含量小于 0.06% 时，对鎮靜鋼的脆性影响不大。

在底吹大型酸性轉爐吹煉时，氮含量提高了并实际上波动在 $0.010 \sim 0.018\%$ 或更高一些的范围内。

在鋼中含氮 0.018% 或含磷 0.06% 时，鋼的老化和脆性的倾向性显著增加了。

最近在一些工厂中实行的改善酸性轉爐冶炼的措施，对得到质量比較高的鋼有帮助。这些措施有：酸性轉爐鐵水成分的选择与标准化，吹煉制度之确定，安装更完善的冶金设备（透平压缩机、鼓風机、电动机），实行停止吹煉时间的自动控制，采用分光鏡、电光管（电眼），以根据从爐口噴出的火焰的一定强度控制轉爐停吹。

用氧气代替空气来吹煉金屬是非常有效的强化轉爐生产的方法。它縮短了冶炼时间，减少了金属燒損，以及鋼中饱和的氮含量。

降低鋼中磷与一部分硫的問題，在用合成鐵操作时（廢鋼与切削），可以最有效的解决。但这个生产方法目前还非常复杂，并由于缺乏廢鋼而很少应用。

小型酸性轉爐鋼生产是用化鐵爐鐵水在側吹酸性轉爐中炼成的。化鐵爐鐵水通常含 $0.09 \sim 0.12\%$ 的硫与 $0.10 \sim 0.15\%$ 的磷，即大大的超过了鋼中所允许的含量。在普通酸性轉爐吹煉中，这些有害杂质的含量是不减少的，反而由于鐵的燒損相对的甚至提高。

这样一来，通过在化鐵爐与轉爐熔炼过程中与在盛鋼桶盛铁

桶中處理金屬的方法，來降低磷與硫在鋼中的含量，而得到含這些雜質最少的轉爐鋼，仍然是一个急待解決的問題。

二、熔化酸性轉爐生鐵时的脫硫方法

为了减少小型酸性轉爐鋼中的含硫量，必須降低化鐵爐鐵水的含量。

在化鐵爐熔化中，硫在鐵中的含量一般大致增加 50~100% [5]。

硫的主要来源为燃料，在燃料中硫含量波动于 0.5~2.0% 的范围内或稍高一些，金属中硫的浓度与它在燃料中的含量的关系可用奥赞的公式表示为：

$$S_{\text{铁}} = 0.75S_{\text{料}} + \frac{0.5S_{\text{焦}} \cdot K}{100}$$

$S_{\text{料}}$ =硫在金属燃料中的平均含量(%)；

$S_{\text{焦}}$ =硫在焦炭中的含量(%)；

K =焦炭消耗量(%)。

由此可见，将有 75% 的金属燃料中的硫与 30% 的焦炭中的硫转入铁水中。

可以作为铁的脱硫剂的是那些能与硫相互作用的碱性氧化物的元素。

最合适的脱硫剂是：钠、钙、锰、镁、矽酸钠、苛性钠（单独用或是与苏打一起用）。碳酸钾或碳酸锂的混合物，碳化钙与金属铝的混合物，以天然锰的碳酸盐——锰方解石形式存在的含锰的化合物，锰方解石与苏打、盐、萤石的混合物，由熟石灰、霞石与钾石盐组成的混合物，由氧化钾、碳化矽、铝组成的混合物。

把化铁炉铁水脱硫方法分为三种主要方法：

- 1) 酸性渣操作的化铁炉中铁水脱硫法；
- 2) 化铁炉铁水炉外脱硫法；
- 3) 碱性渣操作的化铁炉中铁水脱硫法。

1. 酸性化鐵爐化鐵时的脫硫

在普通酸性渣操作的化鐵爐中，硫在鐵中的含量既与爐料中含硫量，又与燃料中含硫量有关。所以应把注意力放在潔淨爐料与燃料選擇上。如果实际上不可能办到，那么在酸性化鐵爐中仍可以在一定程度上防止鐵水为硫所饱和。

为此往酸性化鐵爐中加入鏡鐵、鑿矿石与石灰。

同时已得到下列的結果：

在用含大約 2% 的硫的焦炭进行普通熔炼时，硫在鐵中的含量大約为 0.2%，往化鐵爐中加入鏡鐵后在鐵中含鑿只增到 0.60% 时得到了稳定含硫量为 0.07% 的鐵。类似的效果在加鑿矿时也見到了。由于下述反应：



鐵中硫含量降到 0.10%，而鐵中鑿含量只增到 0.46%。加入普通鑿矿經濟上更有利。

在酸性渣范围内，增加石灰消耗量，鐵中硫含量也可降低一些。

从一系列工厂实验中可以获知，在化鐵爐中渣量增加时金属中硫含量显著降低。这是由于金属与渣在一定的成分与湿度下，就有了一定的濃度比值：

$$R_s = \frac{[S]}{[S']}$$

式中 $[S]$ ——渣中硫含量；

$[S']$ ——金属中硫含量。

因而渣量愈大，就愈有更多的硫进入渣中。

根据 И.А. 托米林及 Л.А. 施瓦尔茨曼的材料[6]，硫在鐵与酸性鐵質渣中（平均初期渣）的分配服从于下列方程式：

$$\lg R_s = \frac{6500}{T} - 3284$$

虽然酸性化鐵爐渣 R_s 对溫度的关系还没有精确的测定出来，

但知此数值平均波动在 1~3 的范围内。

例如，在 $\frac{[S]}{[Fe]} = 2$ 和 6% 的渣量时，含在渣中与铁中的硫量比值将为 1:8，而在 8% 渣量时为 1:6。

化铁炉渣是氧化物、硫化物与其他化合物之复合物。这些复合物在渣中按比重不同成层分配。正如 И.В. 哈贊所证明[7]，比重为 2~3 的砂酸鹽、鋁化砂酸鹽与石灰集中于上层，比重为 5~6 的氧化鐵与硫化物，主要分佈于靠鐵水表面之下层。

И.В. 哈贊利用在直徑为 700 毫米的試驗性化鐵爐，通过將化鐵爐中鐵水面上的下層渣放出的方法，得到了含硫为 0.06% 的鐵，而不是普通的含 0.10% 硫的鐵。

为此目的，在相应高度上安装了直徑为 16~18 毫米的渣口，通过它連續出渣。

应用石灰石(80%)、锰矿(10%)、镁石或白云石(10%)作为熔剂。保持铁水上留存的渣层高度不小于 100 毫米。

沒有空气通过渣口噴出，实际上就証明了渣口上具有要求高度的渣存在。渣口是用鑄造的或是焊接的，并用水来冷却，以保持渣口恒定的尺寸。

增加渣口到風口中心綫的距离为化鐵爐直徑的一半。

曾不只一次企圖通过用石灰或水泥处理焦炭的办法在化鐵爐熔煉中降低硫含量。

在德国进行过带外壳焦炭的特殊研究。这种焦炭的外壳是用波特蘭水泥作的，但并沒得到良好的效果。

И.Н. 索科洛夫[8]一方面研究了酸性化鐵爐中与鐵水增硫作斗争的所有方法，同时又根据自己的实验与文献数据的整理，得到了下面的結論。他认为在下列情况下轉入金屬中的硫比較少：

(1) 焦炭中含硫較少，因为焦炭是硫的主要来源；(2) 焦炭塊度比較大，因为此时焦炭与金屬接触面小了；(3) 空料批比較低，因为这时鐵滴通过焦炭的路程是比较短的；(4) 供給化鐵爐的空气愈多愈好，因为此时能有更多的硫以气体形式(SO_2)排入大气；(5) 渣中 CaO 含量愈高愈好，因为它能更多的熔解硫；(6) 爐料中含锰要

高，因为此时就会有更多的硫以 MnS 形式转入渣中；7)浇铸前要使金属的脱硫时间长一些，因此时（在锰存在时）将有更多的硫按如下反应转入渣中， $\text{FeS} + \text{MnO} = \text{MnO} + \text{FeO}$ ；8)金属中与渣中 FeO 量要少，因 FeO 在渣中的存在会引起不良的反应： $\text{MnS} + \text{FeO} = \text{FeS} + \text{MnO}$ 发生，因此使硫从渣中转入金属中；9)燃料块度要大，从而可使它在固体状态下从表面上吸收较少的硫，因此不希望应用板状料或切削等表面很大的燃料。

除上述以外，还应补充指出，虽然增加了渣量、往渣中加入锰矿、采取了从金属液面上放出含硫化物较高的下层渣等措施，但还会有较少量的硫转入金属中。

2. 化铁炉外脱硫

1) 化铁炉铁水苏打脱硫

苏打对生铁脱硫的方法很早就应用过，远在 60 年代英国就曾用苏打来办理用于浇铸重要铸件的化铁炉铁水。

在美国应用过称为“皮瑞依特”(Пирайт)的苏打团块。这种苏打是含有 98.5% Na_2CO_3 与 0.5% NaOH 的再熔苏打。使用“皮瑞依特”团块（苏打饼），金属中含硫量从 0.10 降到了 0.04%。

在德国曾用过“瓦尔切尔”苏打片，它的成分是 94% Na_2CO_3 ，4% BaCl_2 ，0.6% FeO ，0.5% NaOH ，0.9% H_2O 。

在苏联通常应用工业纯苏打，把它加到化铁炉铁水流中或当在铁水包中有不多金属时，放到铁水包底上，如果在化铁炉与前炉之间有挡渣槽隔开时，也可以放到前炉中。

在 150~200° 干燥过的煅烧苏打消耗量是每吨灰口铁 10~12 公斤与每吨转炉钢 13~20 公斤。

在铁水罐中脱硫反应进行的非常猛烈。渣子很快的飘到金属表面上，用耙子经过与流铁嘴相反的流渣嘴扒掉，扒渣佔不到 2~3 分钟，在这以后进行浇铸。

苏打脱硫作用的效果决定于它的用量、熔炼过程的均匀性、

鐵的成份与溫度（1400°C左右）、鐵水罐襯使用狀態、落入鐵水罐的酸性代鐵爐渣与其他因素。

在沒有酸性渣时正常脱硫反应是按下面的方式进行的。

a. 在 852° 苏打熔化。

b. 在 900° 苏打分解。

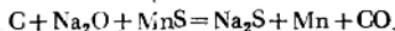


b. 氧化鈉参加到下面的一个反应中：



或 $\text{Na}_2\text{O} + \text{MnS} = \text{Na}_2\text{S} + \text{MnO} - 220 \text{ 千卡/克分子}$

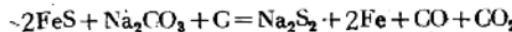
当碳以脱氧剂形式存在时；这些反应是按下列方式进行的：



矽也可以起这样的脱氧作用，这可从用苏打处理鐵时，不仅硫减少，矽与碳也减少一些的象現看出来。

在 1500° 或更高一些时，由于 Na_2CO_3 分解的加速發生了爆炸式的反应，此时析出的气体强烈的攪动着鐵水。

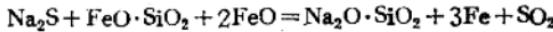
所形成的硫化鈉成渣浮到金屬表面后被除掉。O. B. 特拉文与 J. A. 施瓦尔茨曼[9]提出了苏打脱硫的假定反应：



他們用自己的實驗論証了这一假定。實驗指出，需要的苏打比为形成 Na_2S 所需的要多。

此外，作者們还认为苏打的利用效率随金屬溫度增加而降低。

在用苏打处理鐵水过程中，显然由于下面的二次反应析出 SO_2 。



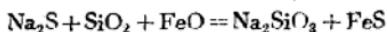
此时在金屬表面形成了流动性很好的渣子。

气体 CO , CO_2 , SO_2 穿过金屬与渣而逸到大气中去。并且有 CO 在渣面上燃燒成 CO_2 。

由于处理金屬的結果，气体含量降低了一些。为了排除全部

气体，在澆鑄前使金屬稍加鎮靜是必要的。

当酸性渣或沙子落入鐵水包时，进行了相反的反应：



此时硫由渣轉入金屬中。

因此，不仅不允许酸性化鐵爐渣落入鐵水包中，而且在濃聚新生成液体渣时（在澆鑄前必須做的）不能向渣子撒沙子而要撒搗碎的石灰。

按 П. П. 貝爾格教授、Н. Г. 格爾壽維其教授的意見[5]，鐵水脫硫不仅靠生成 Na_2S ，而且还靠 FeS 与 MnS ，为在重复处理范围内未失掉活性脱硫作用的苏打渣所吸收，因此这些作者建議二次或三次的利用苏打渣。

与脱硫反应进行的同时，也进行着其他改善鐵水質量的反应。

由于金屬的攪動使熔于其中的气体跑掉了，难溶的非金屬夾杂成渣上浮。此外，在攪动的影响下，小的液体的夾杂凝聚为大的很容易上浮到表面。因此非金屬夾杂減少了。

尽管由于苏打处理而降低了溫度，但由于非金屬夾杂量減少了，鐵的流动性反而提高了。

苏打脱硫的缺点除了显著的惡化服务人員的劳动条件外，是轉爐爐襯为在脱硫过程中形成的碱性渣所破坏。此外，在吹煉含不多量的这种渣子的生鐵过程中，会發現有很大的金屬噴濺，而使吹煉过程的控制复杂化。

在鐵水用苏打脱硫过程中，必須仔細的从金屬表面除掉苏打渣，不允许往混鐵爐或轉爐中倒鐵水时有爐渣落入。

在某些情况下，在用火磚或甚至耐火粘土砌築的鐵水包中如果築砌的气孔很好的为苏打渣所填滿并它的表面是光滑的話，可以达到十分滿意的脱硫效果（50%至全部的硫）。

在鐵水包中应用苏打的缺点是由于排渣而使澆鑄減慢了。

在标准前爐中或更好些在旋转前爐中应用苏打，在很大程度上可以消除这个缺点。

最近研究了新的更完善的通过在碱性铁水包中用苏打处理化
铁罐铁水的脱硫方法。曾在用氧化镁做的碱性襯砌的铁水包中进
行了多次的脱硫试验，但由于很高的罐襯的蝕損而被放棄了。

从現有的碱性襯砌中得到最大应用的是高耐火度的稳定打結
白云石的材料或磚。

白云石成份为：15% SiO_2 ；3% Fe_2O_3 ；2% Al_2O_3 ；39% CaO 和
41% MgO 。

水解抵抗能力：在沸水中支持 24 小时。

白云石的基本性質为：

气孔度(%)	20
容积重量(克/厘米 ³)	2.7
比重	3.4
残余收缩(在 1500° 下保持 2 小时后的 补充收缩)，(%)	0.4
1500°C下保持 2 小时在負載 1.75 公斤/厘米 ² 下的变形(%)	5
在負載为 3.5 公斤/厘米 ² 下的变形溫度(°C)，	
軟化点	1460
快速軟化	1570
损坏	1650
热膨胀(从 20 到 1000°)，(%)	1.3
导热性(平均在 700°C)，(卡/米·小时·°C)	1.93
热容 (卡/克·度)	0.25

在轉鼓中將粉碎的白云石与 1% 的水玻璃 或 焦油 混合，在
1600° 下焙燒，再粉碎过篩。为砌铁水包，将碎的与篩过的白云
石和 6% 的水混合起来，潤湿后立即用平头气动搗鏈打結。

考虑到稳定白云石膨胀，所以在打結層与外壳之間保持一个
相当的縫隙，用石棉、渣棉与片狀石棉来填滿，以便在打結时使
渣棉保持所需之状态，砌好的铁水包用焦炭或煤气燃烧器加热。

为了修理铁水包，混合同样的稳定白云石材料与 18% 的水。

材料的粒度为：从 0.7 到 0.2 毫米—15%，从 0.2 到 0.1 毫

米—25%，小于0.1毫米—60%，收縮率1%，耐火度1730°。

在11公斤/厘米²压力下用碎的与篩过的白云石混以4~5%的水，压成稳定白云石磚。

磚在热气流中仔細地进行干燥，然后在1450°下焙燒6天。

某些英国工厂为在鐵水罐中脱硫，开始应用了这种材料。

在一个用轉爐鋼生产鑄件的工厂中，在3.5吨的鐵水包內进行了化鐵爐鐵水苏打脱硫，苏打消耗量是每吨鐵水为13.6公斤。采用酸性鐵水包时，由于处理的結果，硫大約降低50%，采用稳定白云石打結鐵水包时，用同样的苏打处理，硫的含量降到0.02~0.03%，即減少了66~77%。

鐵水包襯用了96次，沒有被渣侵蝕。只是在鐵水包底，金屬液流靜力冲击的地方和澆口处見到稍有磨損。以后由于改善了打結方法与包襯的焙烘，包襯寿命提高到了130次。

在另外一个工厂用80%硅質塗料和20%石墨的混合物所砌的鐵水包中，經苏打处理后的鐵水中硫含量从0.087%降到0.054%，在換用稳定白云石打結包襯后，硫含量降到0.042%，即減少了52%，鐵水包襯寿命为100次。

在用焙燒的稳定白云石磚砌的鐵水包中，得到了最好的效果。在往鐵水包中加入14~16公斤/吨的苏打处理后，鐵水中硫含量降低到0.026~0.043%或降低了70%。

根据B. Г. 烏斯科伯依尼可夫的見解[10]，可以近似的認為苏打的消耗量(佔鐵水重量的百分数)等于鐵水中硫含量之10倍。

与硫在鐵中的最初含量有关，苏打的消耗量波动于鐵重量的0.4~4%的范围内。表示脱硫效果的苏打利用系数普通只18~20%，而对低硫鐵为10~15%，甚至在5%以下。

逐渐加苏打，倒鐵水，預先熔化苏打可以提高苏打的利用系数到35%，在一个不大的用氧化鎂砌的包中，由于逐渐加苏打并仔細攪拌，苏打利用系数提高到85%以上。

在一些工厂中应用了苏打与其他材料的混合物，根据《布拉斯特依克》工厂的材料，脱硫方法如下：