



(12) 发明专利申请

(10) 申请公布号 CN 104141051 A

(43) 申请公布日 2014. 11. 12

(21) 申请号 201410405556. 9

(22) 申请日 2014. 08. 18

(71) 申请人 洛阳双瑞特种装备有限公司

地址 471000 河南省洛阳市高新区滨河
路 32 号

(72) 发明人 罗利阳 王新鹏 陈帅超 宁天信
张春林

(74) 专利代理机构 洛阳明律专利代理事务所

41118

代理人 卢洪方

(51) Int. Cl.

C22B 9/18 (2006. 01)

权利要求书1页 说明书7页

(54) 发明名称

一种镍基合金板坯抽锭电渣重熔用渣系

(57) 摘要

本发明属于特种合金精炼技术领域，尤其涉及一种镍基合金板坯抽锭电渣重熔用渣系，所述渣系的组成和重量百分比为：CaF₂60%～65%，Al₂O₃15%～20%，CaO13%～15%，SiO₂6%～10%；所述渣系熔点为1100～1150℃，1600℃的粘度为0.04～0.07Pa·s，1600℃时渣阻0.27～0.3Ω·cm。采用上述渣系生产的镍基合金抽锭电渣重熔板坯表面质量良好，没有明显重皮、夹渣等缺陷。根据GB/T1979-2001标准对板坯内部质量进行检测，未发现疏松、偏析、白亮带、皮下气泡、残余缩孔、翻皮、白点、轴心晶间裂纹、内部气泡、非金属夹杂物及夹渣、异金属夹杂物等缺陷，钢锭内部质量良好。

1. 一种镍基合金板坯抽锭电渣重熔用渣系,所述镍基合金为UNS N06625、UNS N06600、UNS N06690 镍基合金;其特征在于:所述渣系的组成和重量百分比为:CaF₂60%~65%, Al₂O₃15%~20%, CaO13%~15%, SiO₂6%~10%;所述渣系熔点为1100~1150℃,1600℃的粘度为0.04~0.07Pa·s,1600℃时渣阻0.27~0.3Ω·cm。

2. 如权利要求1所述的一种镍基合金板坯抽锭电渣重熔用渣系,其特征在于:所述渣系的组成和重量百分比为:CaF₂63%~65%, Al₂O₃15%~16%, CaO13%~14%, SiO₂6%~9%;所述渣系熔点为1100~1120℃,1600℃的粘度为0.04~0.06Pa·s,1600℃时渣阻0.27~0.29Ω·cm。

一种镍基合金板坯抽锭电渣重熔用渣系

技术领域

[0001] 本发明属于特种合金精炼技术领域,尤其涉及一种镍基合金板坯抽锭电渣重熔用渣系。

背景技术

[0002] 电渣重熔是将自耗电极插入水冷结晶器的渣池中,渣池逐渐将其加热熔化,形成金属熔滴,然后金属熔滴穿过渣池进入金属熔池,金属熔池在水冷条件下逐渐凝固形成铸锭。电渣重熔工艺技术主要分为:固定式电渣重熔工艺和抽锭式电渣重熔工艺。

[0003] 固定式电渣重熔工艺是整个冶炼过程在封闭的结晶器内进行,铸锭由下而上顺序凝固,不存在漏钢、漏渣的问题,采用 CaF_2 、 Al_2O_3 二元渣系或 CaF_2 、 Al_2O_3 、 CaO 三元渣系。

[0004] 抽锭电渣重熔工艺是自耗电极一边熔化形成金属熔池,金属熔池一边凝固被连续地拉出结晶器,结晶器与铸锭做相对移动,会出现漏钢、漏渣问题,不容易获得良好的表面质量。为了改善钢锭的表面质量,抽锭电渣重熔渣系采用 CaF_2 、 CaO 、 Al_2O_3 、 MgO 、 SiO_2 五元渣系,加入少量的 SiO_2 是为了降低渣系的熔点,渣中硅氧阴离子聚合程度大,结晶能力差,即使冷却到液相线温度以下仍能保持过冷液体的状态,渣皮塑性强,不容易破裂。渣中加入 MgO ,使固态渣中高硬度矿相增多,使固态渣的高温强度提高,提高渣皮在抽锭过程中的抗拉破能力。

[0005] 文献“电渣重熔用新渣系的开发研究”公布了一种生产 Q235 钢抽锭电渣重熔用渣系,渣系各组元质量百分比为: CaF_2 30%, CaO 30%, Al_2O_3 35%, SiO_2 5%;文献“抽锭式结晶器板坯电渣炉漏钢原因探讨”采用抽锭电渣重熔技术生产低合金钢,其采用的渣系各组元的质量百分比为 CaF_2 30%~50%, Al_2O_3 20%~35%, CaO 15%~25%, MgO 3%~8%, SiO_2 6%~15%。

发明内容

[0006] 本发明在抽锭电渣重熔技术的基础上,提供一种镍基合金板坯抽锭电渣重熔用渣系,避免镍基合金板坯抽锭电渣重熔过程中出现的内部夹渣、表面漏钢、漏渣等问题,生产出厚度小于 200 mm,宽度大于 1250mm,重量大于 6 吨的镍基合金板坯,该电渣重熔板坯可直接进入炉卷轧机热轧成卷,节省中间的锻造开坯工序,缩短耐蚀合金板、带、箔材的生产流程,降低生产成本,降低能耗降低。

[0007] 本发明的渣系适用于 UNS N06625、UNS N06600、UNS N06690 等镍基合金,本发明涉及的镍基合金的熔点为 1290~1350°C,抽锭电渣渣系的熔点必须低于镍基合金的熔点,过热的金属熔池在结晶器内上升过程中,将结晶器四周的固态渣皮重新熔化,形成薄而均匀的渣皮,液态金属在渣皮的包裹下凝固,获得光滑的钢锭表面;本发明涉及的镍基合金中的合金元素的含量重量百分比之和超过 90%,其中 UNS N06625 镍基合金的成分范围为:C≤0.1%,Si≤0.5%,Mn≤1.0%,S≤0.015%,P≤0.015%,Cr 20%~23%,Ni≥58%,Mo 8%~10%,Nb 3.15%~4.15%,Al≤0.4%,Ti≤0.4%,Fe≤5.0%;UNS N06600 镍基合金的成分

范围为 :C ≤ 0.15%, Si ≤ 0.5%, Mn ≤ 1.0%, S ≤ 0.015%, Cr14% ~ 17%, Ni ≥ 72%, Fe6% ~ 10%; UNS N06690 镍基合金的成分范围为 :C ≤ 0.05%, Si ≤ 0.5%, Mn ≤ 0.5%, S ≤ 0.015%, Cr27% ~ 31%, Ni ≥ 58%, Fe7% ~ 11%, 钢的合金含量越高, 液态钢液的粘度值越高, 流动性越差, 该镍基合金在 1600°C 时粘度为 0.007~0.008Pa · s, 远高于低合金钢在 1600°C 时粘度 0.002~0.003Pa · s。

[0008] 针对本发明涉及的镍基合金特点, 本发明的渣系由 CaF₂、Al₂O₃、CaO、SiO₂ 组成, 不加入 MgO, MgO 会使渣系的高温粘度剧增, MgO 每增加 1%, 熔渣粘度上升约 0.02Pa · s, 容易在镍基合金板坯抽锭电渣重熔过程中形成夹渣; CaF₂ 能降低渣的熔点、粘度和表面张力, Al₂O₃ 能提高渣系渣阻, 增加渣系粘度值, CaO 能提高熔渣碱度, 提高脱硫效果, SiO₂ 可以降低渣的熔点, 生成发生塑性变形的矿物、非晶质矿物, 提高渣皮的塑性变形能力, 防止渣皮拉破。本发明提出的镍基合金抽锭电渣重熔渣系如下:

首先, 渣系必须具有合适的渣阻, 渣系中的 Al₂O₃ 含量控制在 15% ~ 20%, 使该渣系 1600°C 时渣阻约 0.27 ~ 0.3 Ω · cm, 渣阻比较合适, 能够产生足够的热量, 保证金属熔化; 当渣系中 Al₂O₃ 含量低于 15% 时, 渣系 1600°C 时渣阻 ≤ 0.2 Ω · cm, 不能有效提高电渣重熔电效率, 当渣系中 Al₂O₃ 含量高于 20% 时, 可以有效提高渣阻, 更经济的利用电能, 但是, 会使电渣重熔的速度增加, 金属熔池加深, 镍基合金板坯中心出现疏松或缩孔, 因此, 镍基合金板坯电渣重熔渣系的 Al₂O₃ 含量不能高于 20%。

[0009] 第二, CaF₂ 在高温下会发生水解反应, 生成 2% ~ 5% 的 CaO, 因此, CaO 含量选择在 13% ~ 15%, 与 Al₂O₃ 形成低熔点的复合化合物, 降低渣系的熔点。

[0010] 第三, 在所设计渣系 CaO、Al₂O₃ 含量不变的情况下, 加入 CaF₂ 是为了调整渣系的高温粘度, 当 CaF₂ 含量高于 65% 时, 1600°C 时熔渣粘度小于 0.04Pa · s, 具有非常好的流动性, 在抽锭过程中会出现漏渣、漏钢现象, 当 CaF₂ 含量低于 60% 时, 1600°C 时熔渣高温粘度高于 0.07Pa · s, 流动性变差, 流动性不好的镍基合金熔液与流动性不好的液态渣难以分离, 会出现夹渣。因此, 镍基合金板坯电渣重熔渣系的 CaF₂ 含量选择在 60% ~ 65%。

[0011] 最后, 渣系中必须加入 SiO₂, 生成易发生塑性变形的矿物、非晶质矿物, 提高渣皮的塑性, 防止抽锭过程中渣皮拉破。抽锭电渣重熔渣系中至少应加入 6% 的 SiO₂, 才能形成足够的塑性变形矿物和非晶质矿物, 提高渣皮的塑性, 加入的 SiO₂ 量越多, 越有利于抽锭电渣重熔, 但是, SiO₂ 含量超过 10% 后, 会使镍基合金中的 Si 增加, 影响镍基合金的抗氧化性酸介质的腐蚀性能, 抗晶间腐蚀性能。因此, 镍基合金板坯电渣重熔渣系的 SiO₂ 含量选择在 6% ~ 10%。

[0012] 综上所述, 本发明提供了一种用于镍基合金板坯抽锭电渣重熔的四元渣系, 所述四元渣系的组成和重量百分比为: CaF₂ 60% ~ 65%, Al₂O₃ 15% ~ 20%, CaO 13% ~ 15%, SiO₂ 6% ~ 10%。该渣系熔点为 1100 ~ 1150°C, 低于镍基合金的熔点为 1290 ~ 1350°C, 有利于形成薄而均匀的渣皮, 获得良好的表面质量。抽锭电渣重熔低合金钢渣系 1600°C 的粘度为 0.1 ~ 0.12Pa · s, 而该渣系 1600°C 的粘度为 0.04 ~ 0.07Pa · s, 流动性较好, 适合镍基合金板坯抽锭电渣重熔。1600°C 时渣阻 0.27 ~ 0.3 Ω · cm, 能够保证电渣重熔进行。本发明渣系的熔点、粘度、渣阻与镍基合金板坯抽锭电渣重熔是匹配的。

[0013] 本发明的内容中, 所述四元渣系的组成和重量百分比较好的为: CaF₂ 63% ~ 65%, Al₂O₃ 15% ~ 16%, CaO 13% ~ 14%, SiO₂ 6% ~ 9%。该渣系熔点为 1100 ~ 1120°C, 1600°C 的粘

度为 $0.04 \sim 0.06 \text{ Pa} \cdot \text{s}$, 1600°C 时渣阻 $0.27 \sim 0.29 \Omega \cdot \text{cm}$ 。

[0014] 采用本发明渣系进行镍基合金板坯抽锭电渣重熔,一般可以经如下步骤:

第一步,采用中频感应炉生产镍基耐蚀合金电极,电极的厚度、宽度、长度分别为 $220 \sim 270\text{mm}$ 、 $1320 \sim 1460\text{mm}$ 、 $2800 \sim 3500\text{mm}$,重量大于 6 吨。将电极焊接在假电极上,待用;

第二步,将渣料在 $800 \sim 850^\circ\text{C}$ 的温度下烘烤 7~8 小时,以减少渣料中的水分,待用;

第三步,采用石墨电极在化渣包中将准备好的渣料熔化成液态,液态渣温度控制在 $1650 \sim 1700^\circ\text{C}$,保证渣系化开、化清;

第四步,将引锭装置与底水箱联接牢固,再将底水箱移至 T 型结晶器下部,密封好,电极与结晶器对中后,抬起至 T 型结晶器上口;

第五步,关闭引锭装置的冷却水,将液态渣倒入 T 型结晶器内;

第六步,将电极插入渣池中,设定好电压、电流,电极插入深度控制在 $15 \sim 20\text{mm}$,电极的熔化速度控制在 $900 \sim 1000\text{kg/h}$,金属液滴迅速的滴落在引锭装置上,将引锭装置的冷却水打开,与其粘接牢固;

第七步,当金属熔池的液面达到距离下结晶器底边 $320 \sim 380\text{mm}$ 高度时,开始抽动底水箱,将板坯从结晶器中拉出,抽动的速度为 $1 \sim 10\text{mm/min}$,一直将电极熔化完毕。上结晶器的冷却水流量控制在 $90\text{m}^3/\text{h}$,下结晶器的冷却水流量控制在 $150\text{m}^3/\text{h}$,底水箱冷却水流量控制在 $30\text{m}^3/\text{h}$,引锭装置的冷却水流量控制在 $20\text{m}^3/\text{h}$ 。

[0015] 第八步,根据生产需要,将另外一支电极重新移至渣池中,实现连续生产。

[0016] 与现有技术相比,本发明的有益效果是:在现有的抽锭电渣重熔技术的基础上,通过调整 CaF_2 、 Al_2O_3 、 CaO 、 SiO_2 等组元的比例,使渣系具有合适的熔点、粘度、流动性、渣阻,与镍基合金板坯抽锭电渣重熔工艺相匹配,成功生产出厚度小于 200 mm ,宽度大于 1250mm ,重量大于 6 吨的镍基合金板坯,该电渣重熔板坯可直接进入炉卷轧机热轧成卷,节省中间的锻造开坯工序,缩短耐蚀合金板、带、箔材的生产流程,降低生产成本,降低能耗降低,具有明显的经济效益。

具体实施方式

[0017] 实施例 1:

采用本发明的渣系生产镍基合金 UNS N06625 电渣板坯,包括以下步骤。

[0018] 第一步,采用中频炉+AOD 炉冶炼自耗电极,电极厚度、宽度、长度分别为 270mm 、 1320 mm 、 2800mm ,电极的化学成分符合标准要求,如表 1 所示;

表 1 电极化学成分(重量 %)

元素	C	Si	Mn	S	P	Cr
电极	0.014	0.245	0.141	0.0060	0.0050	22.00
标准	≤0.1	≤0.50	≤0.50	≤0.015	≤0.015	20~23
元素	Ni	Mo	Nb+Ta a	Ti	Fe	Al
电极	63.30	9.30	3.68	0.137	1.10	0.120
标准	≥58	8~10	3.15~4.15	≤0.4	≤5	≤0.4

第二步,将自耗电极表面打磨干净;

第三步,制备渣料。渣系采用 CaF_2 、 Al_2O_3 、 CaO 、 SiO_2 四元渣系,各组元的重量百分比分别为 63%、15%、13%、9%,渣量 300kg。将渣料分开置入电炉内,温度控制在 800°C,烘烤 7 小时;

第四步,将烘烤好的渣系按照 CaF_2 、 SiO_2 、 CaO 、 Al_2O_3 的顺序加入到化渣包内,引弧造渣,化渣时间约 90 分钟,渣温控制在 1650~1700°C,保证渣系化开、化清;

第五步,将引锭装置与底水箱联接牢固,再将底水箱移动到结晶器内,密封好,自耗电极与结晶器对中后,抬起至结晶器口;

第六步,关闭引锭装置的冷却水,将液态渣倒入 T 型结晶器内,并将自耗电极插入 T 型结晶器上部的渣池中,开始电渣重熔,设备的电压设定为 60~62V,电流设定为 16~17KA,电极插入深度控制在 16mm,上结晶器的冷却水流量控制在 90m³/h,下结晶器的冷却水流量控制在 150m³/h,底水箱冷却水流量控制在 30m³/h,引锭装置的冷却水流量控制在 20m³/h。金属熔池液面采用探测器进行判断,当金属熔池的液面达到距离下结晶器底边 370mm 高时,开始抽动底水箱,将钢锭从结晶器中拉出,刚开始抽锭时抽锭速度为 1 mm/min,逐渐提高至电渣重熔稳定的抽速 8mm/min,电极熔化速度为 900kg/h,一直将自耗电极熔化完毕;

第七步,将抽出的电渣重熔板坯进行二次喷雾冷却,电渣重熔板坯的厚度、宽度、长度分别为 200mm、1250mm、4000mm,重量约 8 吨。

[0019] 对 UNS N06625 镍基合金电渣重熔板坯进行化学成分分析,结果如表 2,成分符合标准要求。

[0020] 表 2 电渣板坯化学成分(重量 %)

元素	C	Si	Mn	S	P	Cr
板坯	0.015	0.311	0.117	0.006	0.009	22.00
标准	≤0.1	≤0.50	≤0.50	≤0.015	≤0.015	20~23
元素	Ni	Mo	Nb+Ta a	Ti	Fe	Al
板坯	62.64	9.3	3.66	0.087	2.49	0.123
标准	≥58	8~10	3.15~4.15	≤0.4	≤5	≤0.4

UNS N06625 镍基合金抽锭电渣重熔板坯表面质量良好,没有明显重皮、夹渣等缺陷。根据 GB/T 1979-2001《结构钢低倍组织缺陷评级图》标准,对实施例板坯内部质量进行检测,未发现疏松、偏析、白亮带、皮下气泡、残余缩孔、翻皮、白点、轴心晶间裂纹、内部气泡、非金属夹杂物及夹渣、异金属夹杂物等缺陷,钢锭内部质量良好。

[0021] 实施例 2：

采用本发明的渣系生产镍基合金 UNS N06600 电渣板坯，包括以下步骤。

[0022] 第一步，采用中频炉 +AOD 炉冶炼自耗电极，电极厚度、宽度、长度分别为 270mm、1320 mm、2800mm，电极的化学成分符合标准要求，如表 3 所示；

表 3 电极化学成分(重量 %)

元素	C	Si	Mn	S	P	Cr	Ni	Cu	Fe
电极	0.017	0.218	0.271	0.007	0.006	15.72	76.48	0.03	7.15
标准	≤ 0.15	≤ 0.5	≤ 1.0	≤ 0.015		14 ~17	≥ 72	≤ 0.5	6 ~10

第二步，将自耗电极表面打磨干净；

第三步，制备渣料。渣系采用 CaF_2 、 Al_2O_3 、 CaO 、 SiO_2 四元渣系，各组元的重量百分比分别为 64%、16%、14%、6%，渣量 300kg。将渣料分开置入电炉内，温度控制在 800℃，烘烤 7 小时；

第四步，将烘烤好的渣系按照 CaF_2 、 SiO_2 、 CaO 、 Al_2O_3 的顺序加入到化渣包内，引弧造渣，化渣时间约 90 分钟，渣温控制在 1650~1700℃，保证渣系化开、化清；

第五步，将引锭装置与底水箱联接牢固，再将底水箱移动到结晶器内，密封好，自耗电极与结晶器对中后，抬起至结晶器口；

第六步，关闭引锭装置的冷却水，将液态渣倒入 T 型结晶器内，并将自耗电极插入 T 型结晶器上部的渣池中，开始电渣重熔，设备的电压设定为 60~62V，电流设定为 16~17KA，电极插入深度控制在 16mm，上结晶器的冷却水流量控制在 $90\text{m}^3/\text{h}$ ，下结晶器的冷却水流量控制在 $150\text{m}^3/\text{h}$ ，底水箱冷却水流量控制在 $30\text{m}^3/\text{h}$ ，引锭装置的冷却水流量控制在 $20\text{m}^3/\text{h}$ 。金属熔池液面采用探测器进行判断，当金属熔池的液面达到距离下结晶器底边 370mm 高时，开始抽动底水箱，将钢锭从结晶器中拉出，刚开始抽锭时抽锭速度为 1 mm/min ，逐渐提高至电渣重熔稳定的抽速 8 mm/min ，电极熔化速度为 900kg/h，一直将自耗电极熔化完毕；

第七步，将抽出的电渣重熔板坯进行二次喷雾冷却，电渣重熔板坯的厚度、宽度、长度分别为 200mm、1250mm、4000mm，重量约 8 吨。

[0023] 对 UNS N06600 镍基合金电渣重熔板坯进行化学成分分析，抽锭电渣重熔板坯化学成分合格，如下表 4 所示。

表 4 电渣板坯化学成分(重量 %)

元素	C	Si	Mn	S	P	Cr	Ni	Cu	Fe
板坯	0.018	0.232	0.267	≤ 0.005	0.007	15.68	76.43	0.028	7.27
标准	≤ 0.15	≤ 0.5	≤ 1.0	≤ 0.015		14 ~17	≥ 72	≤ 0.5	6 ~10

UNS N06600 镍基合金抽锭电渣重熔板坯表面质量良好，没有明显重皮、夹渣等缺陷。根据 GB/T 1979-2001《结构钢低倍组织缺陷评级图》标准，对实施例板坯内部质量进行检测，

未发现疏松、偏析、白亮带、皮下气泡、残余缩孔、翻皮、白点、轴心晶间裂纹、内部气泡、非金属夹杂物及夹渣、异金属夹杂物等缺陷，钢锭内部质量良好。

[0025] 实施例 3：

采用本发明的渣系生产镍基合金 UNS N06690 电渣板坯，包括以下步骤。

[0026] 第一步，采用中频炉+AOD 炉冶炼自耗电极，电极厚度、宽度、长度分别为 270mm、1320 mm、2800mm，电极化学成份和重量百分比符合表 5 要求：

表 5 电极化学成分(重量 %)

元素	C	Si	Mn	S	P	Cr	Ni	Cu	Fe
电极	0.015	0.257	0.141	0.008	0.005	29.12	61.91	0.023	8.43
标准	≤ 0.05	≤ 0.5	≤ 0.5	≤ 0.015		27~31	≥ 58	≤ 0.5	7~11

第二步，将自耗电极表面打磨干净；

第三步，制备渣料。渣系采用 CaF₂、Al₂O₃、CaO、SiO₂ 四元渣系，各组元的重量百分比分别为 65%、15%、13%、7%，渣量 300kg，渣料分开置入电炉内，温度控制在 800℃，烘烤 7 小时；

第四步，将烘烤好的渣系按照 CaF₂、SiO₂、CaO、Al₂O₃ 的顺序加入到化渣包内，引弧造渣，化渣时间约 90 分钟，渣温控制在 1650~1700℃，保证渣系化开、化清；

第五步，将引锭装置与底水箱联接牢固，再将底水箱移动到结晶器内，密封好，自耗电极与结晶器对中后，抬起至结晶器口；

第六步，关闭引锭装置的冷却水，将液态渣倒入 T 型结晶器内，并将自耗电极插入 T 型结晶器上部的渣池中，开始电渣重熔，设备的电压设定为 60~62V，电流设定为 16~17KA，电极插入深度控制在 16mm，上结晶器的冷却水流量控制在 90m³/h，下结晶器的冷却水流量控制在 150m³/h，底水箱冷却水流量控制在 30m³/h，引锭装置的冷却水流量控制在 20m³/h。金属熔池液面采用探测器进行判断，当金属熔池的液面达到距离下结晶器底边 370mm 高时，开始抽动底水箱，将钢锭从结晶器中拉出，刚开始抽锭时抽锭速度为 1 mm/min，逐渐提高至电渣重熔稳定的抽速 8mm/min，电极熔化速度为 900kg/h，一直将自耗电极熔化完毕；

第七步，将抽出的电渣重熔板坯进行二次喷雾冷却，电渣重熔板坯的厚度、宽度、长度分别为 200mm、1250mm、4000mm，重量约 8 吨。

[0027] 对 UNS N06900 镍基合金电渣重熔板坯进行化学成分分析，如下表 6 所示。

表 6 电渣板坯化学成分(重量 %)

元素	C	Si	Mn	S	P	Cr	Ni	Cu	Fe
板坯	0.015	0.260	0.137	<0.005	0.005	29.03	62.04	0.021	8.39
标准	≤ 0.05	≤ 0.5	≤ 0.5	≤ 0.015		27~31	≥ 58	≤ 0.5	7~11

UNS N06900 镍基合金抽锭电渣重熔板坯表面质量良好，没有明显重皮、夹渣等缺陷。根据 GB/T 1979-2001《结构钢低倍组织缺陷评级图》标准，对实施例板坯内部质量进行检测，

未发现疏松、偏析、白亮带、皮下气泡、残余缩孔、翻皮、白点、轴心晶间裂纹、内部气泡、非金属夹杂物及夹渣、异金属夹杂物等缺陷，钢锭内部质量良好。