

251402

基本圖說

生鐵冶炼的 物理化学原理

下 冊

B. B. 米哈依洛夫 主編

1
2

冶金工業出版社

生鐵冶炼的物理化学原理

(下册)

苏联科学院烏拉尔分院冶金研究所和馬格尼托
哥尔斯克鋼鐵公司召开的會議的文集
技术科学博士、教授 B·B·米哈依洛夫 主編

冶金工业出版社

ФИЗИКО-ХИМИЧЕСКИЕ ОСНОВЫ ПРОИЗВОДСТВА
ЧУГУНА

Металлургиздат свердловск 1956

生铁冶炼的物理化学原理(下册)

编辑：敖保楨 肖计：鲁芝芳、曹普昉 校对：佟尚洁

冶金工业出版社出版(北京市灯市口甲45号)

北京市書刊出版业营业許可證出字第093号

国家統計局印刷厂印 新华书店發行

1959年7月第一版

1959年7月 北京第一次印刷

印数 5,010 册

开本850×1168·1/32·150,000字·印张 6 $\frac{3}{8}$

统一書号 15062·1703 定价 0.75 元

出版者的話

本书系根据苏联冶金出版社出版的 B.B. 米哈依洛夫主编“生铁冶炼的物理化学原理”1955年版译出。

本书分上下两册出版，上册内容主要是有关炼铁过程的物理化学原理，下册是有关炼铁生产的近代状况。

本书由重庆大学炼铁教研组裴鹤年、徐楚韶、杨世泽、罗廷英、邹毓璋等同志翻译，由徐楚韶、裴鹤年负责校对。

目 录

生铁冶炼的近代实践	1
关于直接还原和间接还原过程的发展，技术科学副博士 H. Г. 马汉尼克著	1
高炉内热交换和还原过程的发展，教授、技术科学博士 B. И. 基太也夫	22
马格尼托哥尔斯克钢铁公司高炉中氧化物的还原过程和 初成渣的造渣过程，工程师H. Н. 巴巴列金	41
高炉风口前焦炭的循环和燃烧，工程师Л. З. 霍达克	66
高炉高压操作时节省焦炭的因素，技术科学副博士 B. M. 谢德林	76
悉洛夫冶金工厂强化高炉的操作，工程师В. М. 莫洛佐夫	88
关于在新塔吉尔冶金工厂的条件下有效容积利用系数 和焦比之间的关系，工程师Ф. А. 赫尔凯维奇	101
马格尼托哥尔斯克钢铁公司中高炉过程的强化，工程师 B. M. 树肯	122
討 論	138
會議的決議	188

生鐵冶煉的近代實踐

關於直接還原和間接還 原過程的發展

烏拉爾基洛夫工學院
技術科學副博士 Н. Г. 烏漢尼克

高爐冶煉的基本過程——鐵和生鐵中各元素的還原——進行時，需要消耗大量的熱和還原劑。還原過程發展的速度和完全程度，尤其是在低溫區和中溫區時的還原過程發展的速度和完全程度，對於單位燃料消耗量（即焦比）和高爐生產率有重大的影響。

還原過程曾在各个極其不同的方面進行了研究，其中蘇聯學者解決了很多原則性的問題。И. А. 索柯洛夫（Соколов）和其同事們❶對烏拉爾和西伯利亞鐵礦石的還原性進行了大量的研究。這些研究確定了脈石、焙燒作用和燒結對還原性的影响，獲得了礦石的還原性與其塊度的關係等等。А. Н. 薩赫維斯涅夫（Пожвистинев）和М. Ф. 簡恰列夫斯基（Гончаревский）對蘇聯南方礦石的還原性進行了研究❷。他們確定了在不同塊度的條件下礦石和燒結礦還原性的差別。А. М. 崔略夫（Чылев）測定了里華茨和圖爾錫鐵礦的還原性，並詳細地研究了礦石的軟化溫度。

蘇聯學者們研究和創立了還原過程發展的理論基礎：И. А. 索柯洛夫對構成爐料的主要氧化物在高爐條件下的還原可能性的

❶ 參閱“Исследовательские работы по металлурии чугуна, желе
за и стали”, изд. Уралмета, вып. 3, 1929; изд. Магнитостроя, вып. 4,
Свердловск, 1930.

❷ А. Н. Пожвистинев и М. Ф. Гончаревский Восстановимость
железных руд Кривого рога, Научно-техническое издательство Украв-
ими, Харьков, 1936.

热力学作过研究；A.A.巴依可夫(Байков)創立了氧化物还原的理論，其基本原則現在还是有用的；Г.И.邱发洛夫(Чуфаров)創立了氧化物还原的吸附自动預媒理論，可以解释過程的动力學問題。

此外，苏联学者們还研究了矿石在高炉中的还原問題：М. М.列依包維奇(Лейбович)，Я.М.哥爾姆什托克(Гольмшток)和Ч.З.科茲洛維奇(Козлович)在近代大高炉上进行了广泛的研究；А.П.柳班(Любан)在实验室条件下和在高炉中都研究了矽、鑑和磷的还原。

最近，馬格尼托哥尔斯克工厂的工作者Н.Н.巴巴列金(Бабарыкин)和Ф.А.尤新(Юшин)进行了还原和造渣的研究，而还原和热交换過程的研究，是由烏拉尔工学院和工厂工作者共同組成的工作組在Б.И.基太也夫(Китаев)和В.К.格魯淨諾夫(Грузинов)的领导下于新塔吉尔、希洛夫和庫什文工厂的高炉上进行的。

直接还原和間接还原

在高炉內还原過程的发展可以有条件地分为两个部分：进行間接还原的上部和进行直接还原的下部^①。

間接还原开始的溫度决定于氧化物的性质和还原剂的化学活性。間接还原終止和直接还原开始的溫度决定于燃料的性质、碳素与还原时所生成的二氧化碳相互作用的能力。冶炼的結果——单位生鐵的燃料消耗量和炉子的生产率——因直接和間接还原過程发展程度的比例而有很大的变化，其最适宜的比例符合于最小的理論燃料消耗量。这个最适宜比例的确定是高炉过程理論上爭論着的問題之一。

所謂高炉理想操作的“原則”，是在1874年法国冶金学家格留涅尔(Грюнер)提出的。根据这一原則，最小的燃料消耗量是在鐵的氧化物100%的間接还原时才能达到。高烏良德(Гадлянд)

^① 分界面是一个复杂的表面，因此区分为上部和下部是有条件的（编者注）。

比較了26座美国高炉操作的資料，得出結論說，最小的燃料消耗量是在大大提高直接还原度时达到的。M.A.巴甫洛夫⁽¹⁾指出了两位作者观点的錯誤。他認為达到最小燃料消耗量的并不是格留涅尔所提的“理想的”高炉行程，也不是高烏良德所認為的直接还原的强烈发展，而是在直接还原发展相对地不高时直接还原和間接还原具有一定的配合比才能达到最低的燃料消耗量。

M.M.列依巴維奇⁽²⁾和A.H.拉姆(Pamm)⁽³⁾发展和深入了M.A.巴甫洛夫的學說。他們指出，燃料的碳素在高炉过程中完成两个职能：热量职能，放出对进行吸热过程和提高溫度所必須的热量；化学职能，直接(直接还原)或間接(間接还原)进行元素的还原。碳素消耗量是根据为保証得到合格品种的生鐵所必須建立的热制度，以及为保証还原反应发展所必須建立的还原气氛来确定的。

M.A.巴甫洛夫指出，在直接还原和間接还原共存 及不同的碳素消耗量的条件下，建立了必要的热制度；間接还原能降低用于加热过程的碳素消耗量，但是須要較高的用于还原过程的煤气消耗量；直接还原則相反，提高了用于加热过程的碳素消耗量，但是只須要少量的还原剂。以一定的配合比同时发展这些过程可以相互取长补短。

碳素消耗量与直接和間接还原过程的比例之間的关系表示于图1。在化学过程和加热过程的碳素消耗量綫交叉时形成的四段綫中，具有实际意义的是MB綫段。綫上的每点表示可以保証冶炼必須的热制度的碳素消耗量。部分碳素的还原能力(直綫MD以下)用于化学过程，其他部分(直綫AB与MD所示的碳素消耗量之間的差額)随炉頂煤气逸走而未得到利用。

化学过程和加热过程的碳素消耗量綫的交点相当于最小的理論碳素消耗量。在这种情况下，碳素消耗量对保証过程所需的热量和取得为保証形成以一氧化碳还原一氧化鐵反应的平衡混合气体所需的还原剂数量來說是足够的。直接还原和間接还原的比例(此处前者为13%，后者为87%)是最适当的比例。

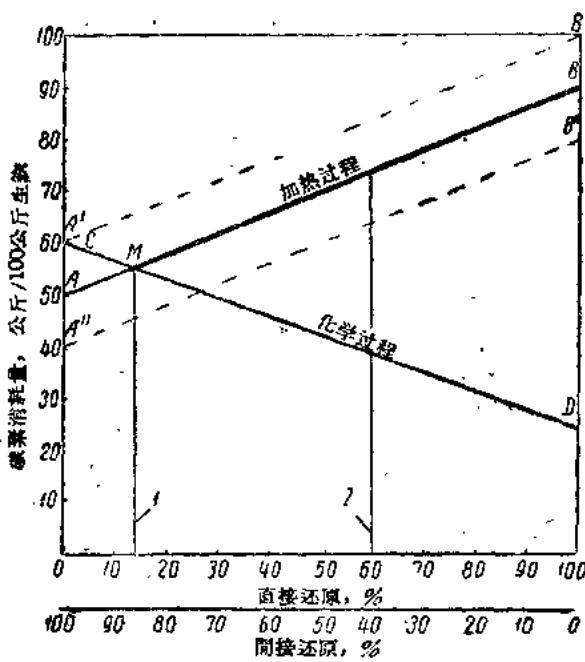


图1 碳素消耗量与直接还原和间接还原反应比例的关系

实际的碳素消耗量(例如垂綫2)表示直接还原与最适宜的还原过程相比較有較大的发展。

还原过程最适宜的比例和实际的比例的大小不是固定不变的。它們是隨加热过程的碳素消耗量而变化。这些变化在图(图1)中以AB直綫變向A'B'或A''B''位置的位移来表示。此外，最适宜的比例也是隨石灰石消耗量，也就是隨从熔剂中分解出来的二氧化碳量而变化。AB直綫向上的移动能导致这样一种情况，即保証化学过程的碳素消耗量的直綫CD将不同它相交。从这一时刻起格留涅尔的“原則”将是正确的。在其他情况下，它不但不正确，而且也是不能作到的。因此，格留涅尔“原則”反映的只是局部的冶炼情况，这种情况就是用于补偿冶炼过程对热量需要的碳量将足够用间接还原來完全还原氧化物。这条綫向下移动，就会使理論的和实际的碳素消耗量降低。

降低理論碳素消耗量(此时M点和垂綫1向右移动)，在最适宜的情况下所容許的直接还原的百分率增加，可以用减少为补偿冶炼过程对热量的需要所必須碳素消耗量的方法来达到。达到这一点的方法是各种各样的，其中最有意义的是：

- 1) 提高风溫；
- 2) 增加炉料中的含鐵量；
- 3) 使用酸性渣操作；
- 4) 冶炼低錳和低矽生鐵；
- 5) 强化高炉冶炼；
- 6) 增大高炉能力；
- 7) 应用自熔性烧結矿。

随理論碳素消耗量的降低，实际碳素消耗量同时也有降低。后者的降低在垂綫2向左移动时也有发生。这种移动是以提高炉内間接还原发展程度来实现的，其方法是：

- 1) 改善矿石和烧結矿的物理化学性质；
- 2) 提高煤气的还原能力；
- 3) 使煤气与矿石和烧結矿密切的接触；
- 4) 保証炉內炉料的順利下降。

进一步的提高冶炼的技术經濟指标，就要求以减少保証加热过程的碳素消耗量和提高間接还原度的方法来达到使垂綫1和2接近；在任何情况下，間接还原的发展都比最适宜还原过程的比例所要求的少得多。

下面研究一下在某些冶金工厂的操作条件下的直接还原和間接还原过程的比例。

某些工厂的高炉内还原过程的情况

馬格尼托哥尔斯克鋼鐵公司

馬格尼托哥尔斯克鋼鐵公司曾大量采取了降低焦炭消耗量的措施。在使用高风溫、应用自熔性烧結矿、冶炼低錳生鐵后，高炉的高产量作业和炉料的順利下降使加热过程的碳素消耗量降低

和使垂綫 1 向右移动(图 2)；結果，在最适宜的情况下容許的直接还原度从16%提高到了26%。自熔性烧结矿的还原性的提高^[13]保証了炉内間接还原程度的更大发展，使垂綫 2 向左移动。

为了鉴别各个因素对最終冶炼结果的影响，表 1 中列出了在1949年和1954年一座高炉的操作数据。

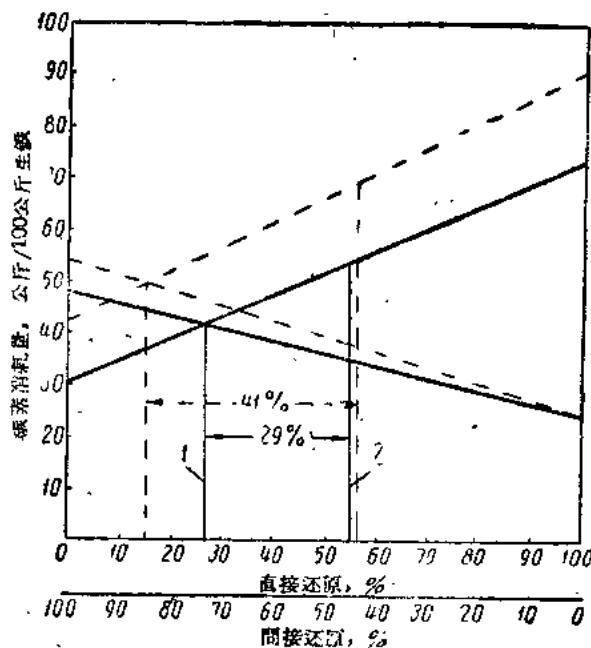


图 2 在馬鋼的条件下的直接还原和間接还原过程的比例
———1954年的条件；………1949年之前的条件

一座高爐操作数据的对照表

表 1

年 代	原 料 因 素 的 变 化 程 度				
	风 温 (℃)	熔剂消耗量 (吨/吨生铁)	烧结矿碱度 (CaO/SiO ₂)	焦炭和生煤 渣消耗量 (吨/吨生铁)	焦炭灰分 (%)
1949	488~553	0.263~0.320	0.23(1948)	0.17~0.18	12.9
1954	758~900	0.033~0.147	0.84(1953)	0.039~0.06	11.2

图表 1

年 代	操 作 結 果			
	出 浆 量 (吨/吨生铁)	爐子冶炼强度 (吨/昼夜·米 ³)	焦炭消耗量 (公斤/吨生铁)	有效容积利 用系数
1949	0.600~0.620	0.99~1.06	814~889	0.799~0.889
1954	0.510~0.540	1.01~1.11	678~742	0.622~0.665

进一步地降低冶炼单位生铁的热量消耗和提高炉内炉料的还原性，就可以改善高炉冶炼的指标。为了达到这个目的，必须从炉料中完全除去熔剂、降低焦炭的灰分、加大炉子的有效容积、光冶炼分级的原料和提高炉内煤气的压力。实施这些措施，不仅可以由节省焦炭来提高炉子的产量，而且也可以由提高强化程度来提高炉子的产量。

在繼續改善冶炼指标的道路上的主要困难，在于炉内冶炼单位矿石的煤气量的降低和矿石所占炉子容积的比例的增加。第一种情况能够引起炉身內原材料溫度很大的降低和間接还原反应发展程度的减少，第二种情况能够引起炉料对运动煤气流的阻力的增加。只有在同时解决提高炉料的还原性和透气性問題的条件下，才能克服这些困难。

新塔吉尔冶金工厂

这个工厂的成就是提高了热风溫度，这可以大大降低用于加热过程的碳素消耗量。在某一座炉子上的焦炭消耗量从1948年的0.87吨/吨生铁降低到1953年的0.74吨/吨生铁。由于风溫从500°C 提高到900°C(图3)，可以使直接还原的最适宜的允許发展值从12%提高到21%。炉内炉料的間接还原度仍大致停留在旧有的水平上。此外，降低用于加热过程的热量消耗和提高炉料的还原性还是这个工厂的潜力。挖掘这些潜力的可能性，主要地取决于炉料准备方面措施的实施以及高炉操作技术的改进。

进一步提高冶炼指标(使垂綫1和2接近)，須要同时提高炉

内炉料的还原性和透气性。在这个工厂中改善冶炼指标的可能性，比在馬格尼托哥尔斯克鋼鐵公司高炉上的还大。

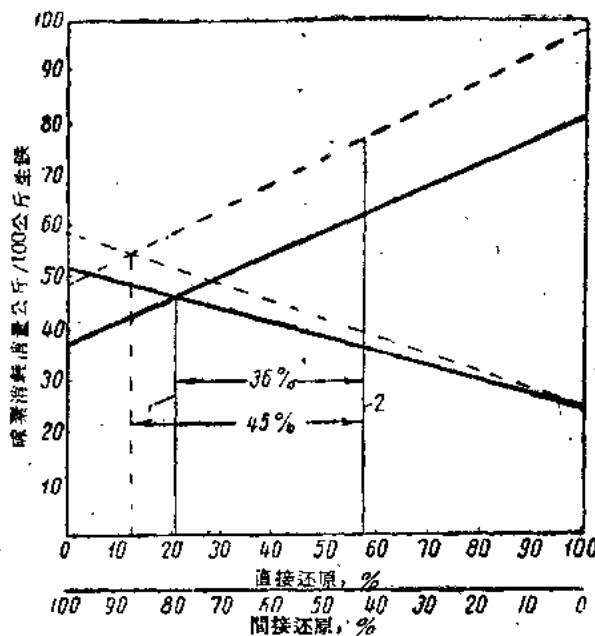


图 3 在新塔吉尔工厂的条件下直接还原和间接还原过程的比例
——风温为900°C；……风温为 500°C

高炉用顿涅茨焦炭操作的条件 (苏联南方工厂)

苏联南方工厂的高炉，还原过程可能性的利用程度比东方工厂小(图 4)。虽然铁矿石赋有较高的天然还原性及单位生铁有较多的煤气量，而实际的还原过程的比例与上述工厂没有多大的区别。由于保证加热过程的碳素消耗量高，所以理论的比例有很大的不同。由于炉内生成的煤气量增加，使在最适宜的还原过程比例条件下所允许发展的直接还原不大(10%)。

对热量要求大的主要原因是焦炭中的含硫量高，迫使必须采

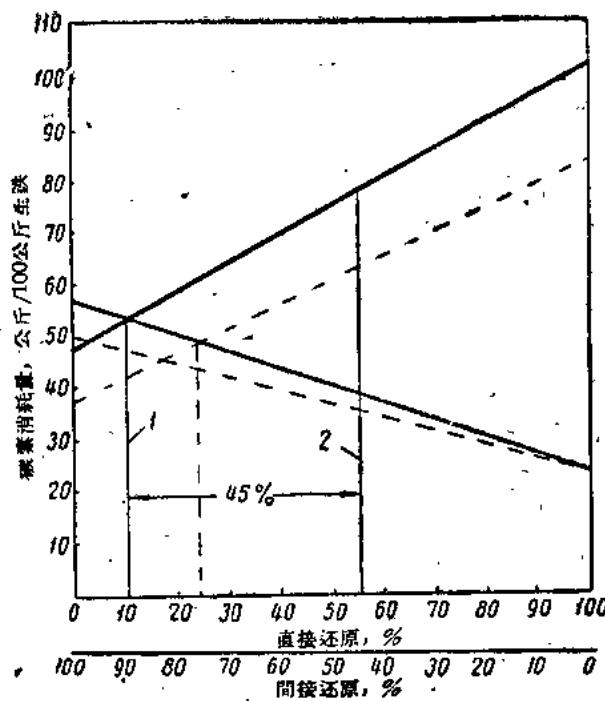


图 4 在苏联南方工厂中的直接还原和间接还原过程的比例
——— 1954 年的条件；····· 提高风温和改用自熔性烧结矿以后。

用碱性渣操作，消耗大量的熔剂。在这种情况下，要使垂綫 1 和 2 接近，必须降低每吨生铁的热量消耗。要实现这一点，可以将高炉改用酸性渣操作，然后进行炉外脱硫，同时将矿石造块以得到自熔性烧结矿。

发展间接还原过程的意义

高炉内煤气的还原能力远没有完全被利用。一般炉顶煤气含有 10~13% CO₂；煤气中 CO₂/CO 比率波动于 0.35~0.48 的范围内，而温度为 685°C 时对 FeO 的还原反应的平衡条件下 CO₂/CO 比率等于 0.69，而在 Fe₂O₃ 的还原反应的平衡条件下就等于无穷大。根据拉姆的数据⁽⁵⁾，在实际的高炉条件下，这个比例已提高

到0.53~0.59，在个别情况下甚至已达0.75~0.89。所有这些都証明，不仅在理論上，而且在实际上，在更完全的利用煤气能量方面有着很大的潜力。提高間接还原度以利用这些潜力是进一步降低焦和生鐵成本的手段。然而，应当注意到，采取提高炉料还原性的措施时也有一定的消耗，这就減少了提高还原性时所取得的节省。

为了評价提高还原性对于降低焦炭消耗量和生鐵成本的意义，以新塔吉爾工厂的条件按拉姆的方法进行了計算。結果得出，由于提高炉料还原性而取得的炉頂煤气中CO₂含量的每增加百分之一，每吨生鐵可节省約45公斤焦炭。仅仅由于減少了焦炭消耗量，每吨生鐵的成本就可以降低約9卢布，或者該厂一座高炉每月节省約五十万卢布。还原过程的发展对技术經濟指标有很大的影响。而为了提高炉頂煤气中的CO₂含量，就要求更加重視貫彻冶炼前炉料的准备措施、炉頂布料、炉內煤气的分布。因此，不要忘記在爭論炉料还原性的問題上的重大責任。

提高間接还原度的途径

提高炉內炉料还原性的主要途径，是妥善的准备矿石和燒結矿以改善它們的性能、减小矿石的块度和增加煤气分布的均匀性以改善煤气与矿石的接触，而这些只有在保証炉料順利下降的条件下才能有效地实施。在炉內矿石的还原性和炉料透气性有一定的配合的条件下，就能得到最好的冶炼結果。要取得这种配合，首先要确定和維持最适宜的矿石块度。現有的研究^[14, 15]表明，当矿石的块度增加时，其还原性和透气性变化的程度是不同的。矿石的块度超过20公厘，透气性的提高比还原性的降低要慢。可以設想，限制矿石的块度将导致其还原性的大大提高，而其透气性相应地只有較小的降低。

由于对还原性和料层的气体动力學問題研究得不够，对炉料的还原性和透气性隔裂地进行研究，以及在与实际情况有很大差别的条件下进行研究，因而沒有有根据的办法来选择最适宜的矿

石和烧结矿的块度。同时提高炉内炉料的还原性和透气性，不仅要求确定最适宜的矿石块度，而且要求适当的按块度将原料分级，并且此时最大的效果必然将由矿石和烧结矿的分级而取得。

某些炼焦专家否認这个基本方案。例如，K.I. 西斯可夫 (Сысков) 写道^[4]：“因为焦炭约占高炉的 $\frac{3}{4}$ 容积，因而可以近似地認為透气性决定于燃料。因此，标帜着高炉内装入料透气性的焦炭的质量愈好，则强化高炉过程的可能性就愈大”。我們并不否認提高焦炭质量的必要性和这个措施对高炉工作的有利作用，然而对关于炉料中矿石和燃料部分透气性的提高的意义問題要稍加說明。

首先，矿石占有的炉子容积不是 $\frac{1}{4}$ ，而是 $\frac{1}{3}$ ，但在此种情况下，对通过的煤气的阻力比焦炭要大得多。假如觀察一下研究散状原料的資料^[16] (图 5)，就容易使人信服：炉料矿石部分对煤气运动具有很高的阻力。图 5 中烧结矿和破碎而未篩分的矿石 (曲线 4 和 5)，在风量为 1 公尺³/公尺²·秒条件下，其阻力比焦炭的阻力大 13~17 倍。假如考慮到炉料矿石和燃料部分在炉内所占容积的比例，那么，炉料矿石部分的阻力就比焦炭部分大 6~8 倍。因此，降低料柱的阻力——提高透气性——在很大程度上就能靠改善矿石部分的性质来达到。此外，炉料中矿石和焦炭部分透气性的差別，改变了煤气在炉子各个断面上分布的特性，煤气在上升的同时，力求走阻力最小的路径，繞过矿堆，即通过焦块較大量集中之处。結果可以断言，焦炭的分级能提高炉料的透气性，但不能保証其还原性有很大增加；如按块度分级矿石，不但可提高其还原性，同时也增加了炉料的透气性。

在各个操作和构造的因素影响下，炉内炉料的还原性发生着变化，关于其中某些因素影响的特性方面的意见有着很大的分歧。在强化高炉行程对间接还原的影响方面，有着相反的意见。在同一本书中^[15]闡述的相反意见可以引以为例。在該书 209 頁 A.H. 拉姆的文章中写道：“间接还原的发展在苏联的条件下由于高炉

^① 即“冶金問題”一書，苏联科学院出版社出版，1953 年。

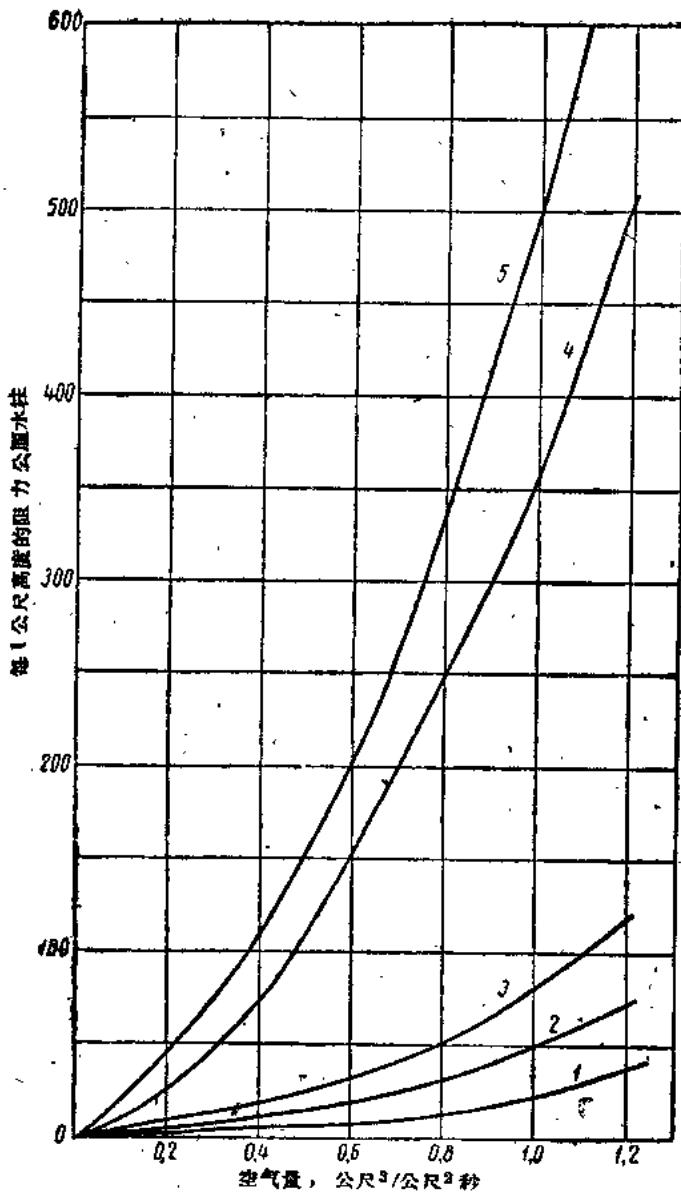


图 5 各种原料的透气性

1—焦炭；2—筛分的碎矿石；3—未破碎的矿石；4—烧结矿；
5—未筛分的碎矿石