

科学文献出版社重庆分社

4

(二)

# 玉外化工新工艺

## 国外化工新工艺(二)

中国科学院技术情报研究所重庆分所  
科学文献出版社重庆分社  
重庆市中区胜利路91号

新华书店重庆发行所  
重庆印刷厂第一厂  
印刷

开本：787×1092毫米 1/16 印张：5.25  
字数：13.5万 印数：3700册

1975年9月 第一版 1975年9月第一次印刷

统一书号：15176·110 定价：0.55元

# 毛 主 席 言 录

思想上政治上的路线正确与否是决定一切的。

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，就会修正主义。要使全国知道。

古为今用，洋为中用。

中国应当对于人类有较大的贡献。

凡属我们今天用得着的东西，都应该吸收。但是一切外国的东西，如同我们对于食物一样，必须经过自己的口腔咀嚼和胃肠运动，送进唾液胃液肠液，把它分解为精华和糟粕两部分，然后排泄其糟粕，吸收其精华，才能对我们的身体有益，决不能生吞活剥地毫无批判地吸收。

抓革命，促生产，促工作，促战备。

# 目 录

1.	无机化工产品部分.....	( 1 )
2.	金属产品部分.....	( 8 )
3.	有机化工产品部分.....	( 27 )
4.	石油与燃料部分.....	( 36 )
5.	塑料部分.....	( 47 )
6.	控制污染部分.....	( 49 )
7.	纸浆和造纸部分.....	( 61 )
8.	工艺部分.....	( 70 )

# 1. 无机化工产品部分

序号	产品	方法	使用者	简介	备注	译文出处
1	石膏	紧压法	美国石膏公司	现在能将石膏制成立意大小的颗粒，并能与石膏料利标布。	本法刚研究成功。细节尚未公 布。	36-1-2 注： 36—指原文第 36部分； 1—指原文大 项目； 2—指原文大 项目下的项 序。余类推。
2	石膏， 自磷酸取	过滤法	美国 Olin 公司	专利证许可者 Robert L. Somerville and Assoc 公司认为，在高产量和高效率方 面，传送带设备可与倾盘滤器法相竞争。	瑞典 Nordengren Patent 公司制造，此设备已在美国以外的 国家中应用。	35-1-1
3	硫	熔炼炉 气体	American & Smelting Refining 公司和 Phelps Dodge 公司	将熔炼炉气体中的 $\text{SO}_2$ 转化成元素硫。	这两个公司的中间工厂于 1971 年运转。1972 年 4 月因反应器 发生故障停车。目前(1974 年)对 此法的评价是接近完成。	37-1-11
4		从烟道 气回收	Connecticut Light & Power	无机盐溶液从烟道气中吸收 $\text{SO}_2$ ，用本设备 中生成的 $\text{H}_2\text{S}$ 处理生成高纯硫。	Stanffer Chemical co. 研究 成功。据说可将烟道气中的硫减 少至 50ppm。	37-1-12
5		涤气法	美国 Norwalk Harber 市 Connecticut 照 明和动力公司	用“Power Claus”涤气系统从电厂烟道 气中回收硫。用磷酸钠作吸收溶剂。	美国 Stanffer 化工公司研究成 功，仍在进行试验之中。	38-1-13
6	二氧化 碳，硫	$\text{SO}_2$ 还原		烟道气中的浓 $\text{SO}_2$ 在约 220°F 运转的固定 床或流化床反应器中用木炭完全还原成元素燃 硫。同时木炭气化成浓 $\text{CO}$ ，可用作制氧设 备。这样可以使 $\text{CO}$ 不致被过量的 $\text{N}_2$ 稀释。 如果此法主要是用来自木炭制造 $\text{CO}$ ，则硫	美国 Babcock & Wilcox 研究 中心已在实验基础上试验过这种 化学反应。	37-1-3

(续)

序号	产 品	方 法	使 用 者	简 介	备 注	译文出处
7	硫 酸	中和法 蒸发法	芬兰 Kemira 公司	用焙烧硫化矿制造硫酸的大多数公司面临的问题是如何处理洗涤酸(洗涤计重)中的纯酸,但其中的酸含量(1~5%)。在新溶液中,它易将其转化成一种盐溶液。由 Kemira 公司所用的经济核算数显示此新方法比传统的洗涤酸处理法具有相当大的优越性。	此法从 1970 年已应用,但很多细节目前才为人所知。 35-1-6	
		低排放法	美国陆军 Holston 工厂	此法使用少量的铂(90 毫克/吨),一般方法用 300 毫克/吨),并通过简单的吸收严格控制 $\text{NO}_x$ 的排放。	此法由 Graude Paroisse 公司研究成功,日产 315 吨的工厂预定于 1973 年 10 月建成。 35-1-3	
8	磷 酸	磷酸盐岩法	英国 Albright & Wilson 公司	此法比通常用的方法成本可减少 25%,岩石中磷酸盐的回收率为 96.5%。	此法由美国 M. W. Kellogg 公司研究成功。Albright 和 Wilson 公司日产 270 吨的工厂已投产 3 年。 35-1-5	
9		湿法磷酸工艺	英国 Albright & Wilson 公司	此提浓技术为溶剂萃取法,磷酸原料同硫酸混合,溶剂可再回收	为 Albright & Wilson Ltd. 公司研究成功。将磷酸盐岩在新的 1220 万美元的新工厂内。新计划增加 55 万吨/年的 $\text{H}_2\text{SO}_4$ 产量,每年可生产净化 $\text{H}_3\text{PO}_4$ 4 万吨。 37-1-9	
10	工业用磷酸盐		美国国家肥料开发中心	首先将湿法磷酸在 235°F 进行气络使其 pH 值达到 4.5。然后将此液体冷却至 135°F 左右,再加以气络使其 pH 值达到 5.9。产品含 11N—39P—0K。	已修建一座每小时产率为 20 吨的工厂。 38-1-10	
11	正磷酸悬浮液	两步络合法	美国国家肥料开发中心	此系两步熔融造粒法。用一种捏和造粒机,不必经过烘干工段,就可以由脱水磷酸铵熔融物和尿素熔融物制取 28N—28P—0K 肥料。	16 吨/小时的一个工厂已运转。 38-1-17	
12	尿素/磷酸铵	熔融法				

(续)

序号	产品	方法	使用者	简介	备注	译文出处
13	碱氯生产用合成膜电解槽	英国 Diamond Shamrock 公司	碱氯隔膜电解槽中的薄膜由改进了的磺酰全氟塑料制成，不用一般常用的石棉膜。	正在设计“大型装备”准备投入生产。	38-1-3	
14	氯	吸收蒸馏法		将氯用四氯化碳进行吸收，再把溶液加以蒸馏，即可制取含氯 99.9% 的液态产品。	荷兰 Alkzoout Chlmie 公司正在申请专利权。	38-1-4
15	纯碱	浮沫分离法		先用浮沫技术将苏打石 (Naohalite) 从油页岩中分离出来，再进行干馏。	美国工业资源开发公司已获得美国专利 (3,806,044 号)	38-1-1
16	碳酸氢钠，纯铝化合物及碱化物	萃取法	美国 Colorado 州的 Piceance 地区	先用机械法压碎，进行筛选，将天然存在的碳酸氢钠一钠除去 (Naohalite) 从油页岩中分离出来，再经感光拣选加以净化。然后将磷酸钠铝石 (Dawsonite) 转化为氯化铝和磷酸钠。反应在 370°F 进行。后进行沥渗以回收氯化铝和纯碱。	由美国 Supervisor 石油公司研究成功；建厂计划，目前尚未决定。据估计，一个日处理 80000 吨页岩的工厂，每天能生产可来 50000 桶油，15000 吨钠、3000 吨氢氧化铝 (Naohalite)、3000 吨碳酸钠，铝和 2800 吨碳酸钠。	38-1-12
17	氨	使用二种可再生的催化剂		据称铜锌铬催化剂的使用期限比一般常用的催化剂长 2—3 年。因为这种催化剂能就地再生。	由丹麦 Holder Topsoe 公司研究成功，据说上一法已在美国家制氮工厂使用。	38-1-1
18	H <sub>2</sub> , 合成气	模量蒸汽汽化器	Celauese Chemicals 公司	模量概念需要蒸汽转化器的标准模量 (或部分) 的详尽设计，它重复至转化器为所需大小。辐射箱几乎成立方形，热损失最小。少设计和加工时间可减少，设计错误可减到最少 (因为每一转化炉已在运转中形成)。	这个概念是 Davy Powergas Inc. 提出的。Celauese 公司按这个概念建立了最大的工厂：10 模量中有 600 转化管，预定建设 24 Modular 的 2000 管的设备。	37-1-8
19	高纯的 H <sub>2</sub> 和 CO	废气氧化	BASF	原料是 H <sub>2</sub> 、CO 和 CH <sub>4</sub> 的混合物。纯 CO 用低温分离法提取，而后从残余混合气中用高压振动吸附附法回收 H <sub>2</sub> 。	由 Linde AG 设计的工厂 (据说是世界上最大工厂) 估计在 1974 年秋天投产。	37-1-7

(续)

序号	产 品	方 法	使 用 者	简 介	备 注	译文出处
20	氢	蒸汽铁屑法	美国煤气工艺美学院	煤的气化的大力发展将导致蒸汽用加氢气和氮气。煤气工学院为然汽炭作为其与空气和铁反应的副产品。所汽原铁改区域内的反成又变是在循环铁或氧化铁。	此项会资助(基金约1800万美元)目的在于按比例扩大(IGT法)煤气工艺学院法	36-1-3
21	回收的氢	薄膜扩散法		新的气体分离技术应用特殊薄膜自炼油厂燃料气中回收和纯化氢气。据称此种薄膜不为气流中组份所毒化，亦不受工业溶剂或高温的影响。	此法由美国 Sepeo 公司提出。	35-1-2
22	氯和氯	与氟化物反应	美国阿尔贡国家实验室	将沾污的气体通过固体盐 diaxygennyli hexafluorantimonate 可从其中除去放射性氙和氡。	在研究中存在的问题之一是氙没有被捕获。	36-1-5
23	氧化铝	提取法	地球科学公司，国家制钢公司和南方电线公司	从明矾石提取氧化铝作中间试验，本法是从 Bayer 法的改型。	建立投资额为1百万美元的工厂	36-1-1
24	氧化铝	萃 取		含高达 $Al_2O_3$ 28% 的煤矿废料可用作此萃取法的原料	Aluminum co. & Ameisca 有一小型中间工厂在运转，目前仍处在初期发展阶段。	37-1-1
25	氧化铝	非铅土石	法国 Pechiney-Engine Kuhlmann 公司	此法可用粘土、高岭土、煤和油页岩等非铝土矿石作原料	中间试验工厂在运转中，在法国南部打算建立更大的试验工厂	37-1-2
26	氧化锆	等离子体处理	Humphrey Corp. Ionarc-tafa Div.	在此连续法中使用超高温化学技术可生产质均匀的氧化锆，没有不需要的副产物，也在生成污染的二氧化硅或其它烟雾不生成污染的二氧化硅或其它烟雾	已在生产能力10万磅的工厂中验证了1973年投产，预计此法也已于1973年投产，预计此法也能够从矿石中提取其它耐火金属	37-1-14

序号	产 品	方 法	使 用 者	简 介	备 注	译文出处
27	氧化钼	湿式冶 金法	美国亚利桑那州 Cyprus miner 公司	从低品位二硫化钼(开采铜时的副产物)中 除去杂质。本法避免了排放 $SO_2$ 的问题，并能回收 其它金属的硫化物，亦可应用。	1973年初起发明者美国钼公司示 范工厂已投产。亚利桑那的工厂 投资额为500万美元，生产钼 750万磅/年。	36-1-4
28	辉钼矿	焙烧/沥 滤法		将含其它金属的硫化物及不溶性非硫化物并用化 学方法用硫酸加以熔烧，并用硫化水 溶液洗涤。熔烧可以钝化不溶性的非 钼矿物和脉石，分离杂质。沥滤 掉。	不久前，Kennebott铜矿公司已 获得此项专利。该公司正在所属 的Nenada矿区中间工厂进行生 产。	38-1-9
29	氧化铀	萃取法	美国 Agrico 化 学公司	此法从同用一种专门技术生产湿法磷酸厂中 回收氧化铀。	由 Gwf 石油化工公司研究成功， 正在试验中。	38-1-15
30	萃取法	美国 W·R· Grace 化学公司		此法采用一种有机溶剂，从湿法磷酸生产过 程中回收氧化铀。本工艺已获得专利。	由铀回收公司研究成功。正在进 行试验性生产。	38-1-16
31	铀	山磷酸 盐萃取		在从磷酸盐制取磷酸的同时，采用对环境不 污染的闭环技术，可从磷酸盐岩萃取铀。	此法由美国 Gulf 研究和开发公 司研究成功。是美国象的改进。试 验室以前发现在运转中。	38-1-14
32	混合氧 化物	沉淀法	美国原子能委员 会 Sandia 实验 室	极纯的混合氧化物粉末(如钛酸铅)通过 烷基铁与氯化四烷基铵之间的反应制成 的铁络合物，在丙酮中沉淀分离，然 后在水中。加入二价铅离子使钛酸铅沉 淀。	产品适于用作铁电陶瓷的原料。	35-1-4
33	活性炭	由次烟 煤制取	美国纽约磷化硅 公司	用一种新方法可以从西方的次烟煤中制取粒 状活性炭。这种方法的细节尚未公布。	实验室已试验成功。该公司正着手 兴建中间试验工厂。	38-1-2

序号	产 品	方 法	使 用 者	简 介	备 注	译文出处
34	钙铝水泥 TQ172	非熔触法	U.S. Steel Co Atlas Cemeut- Div.	石灰石和铝土矿的混合物造粒，干燥和预热后送入特别设计的窑中进行快速加热。形成熔融的反应在固相内进行，不需火水泥比熔融法制造的水泥高。	比熔融法的燃料消耗少，产生的污染物质。	37-1-6
35	水 泥 TQ172.6	废的飞灰		此熔融法是用 1 份石灰和 3 份飞灰（从煤的混燃或煤的气化以湿法或干法回收的）（从煤的混燃，在炉内熔融成为水泥，加入水中使成可塑的颗粒。直接运走使用。这种水泥在加入活性（如，NaOH）加入后才凝结。据称，此优点。（经济效果好，较卜特兰水泥具有些优点。	比利时发明者 Leon Trief 和公 司在修建一座日产 2 吨的中间工 厂经验	37-1-4
36	水泥原料 TQ172	稻壳处理 由碎玻璃取 得	美国 Structural Materials, Inc. 英国 Glass Fi- bers and Equi- pments 公司	稻壳的控制温度燃烧生成活性的 SiO <sub>2</sub> 灰，它可与石灰混合不经加热处理即得水泥	计划在 1974 年工业化。	37-1-5
37	玻 璃 纤 维 TQ 171.77			用碎玻璃作原料，可以使成本比一般习用的生产方法低得多。将碎玻璃送入陶瓷釜进行加热后通过镍钢螺旋接口（不用习用的铂喷头）加然后通过纤维。	投资很低。熔化釜的使用期限为 3000 小时。该公司的设备，并出售专利许可证。	38-1-5
38		用电直接熔 炼	美国 Ferro 公 司	将电子处流出来即可制成纤维。此法不仅可以在模不必使用天然气作燃料。而且生产线可以间歇操作，还可以制造少量各种类型的纤维。	Ferro 公司研究成功。该公司已投资 325 万美元正在把它的一个工厂的现有设备加以改装，以便采用此新法。	38-1-6
39	绝 缘 材 料	由硅石 纤 维 制 造	美国 Lockheed & Spac- e 公 司	这是一种硬而轻的建筑材料。其耐重复热脉冲将使之成软而松的硅石纤维用无离子水加以溶液粘合，烘干，在 2.250°F 烧结，再在 2.250°F 加上另一粘合剂，然后烘干，再进行烧结。	产品可用来砌窑炉或用作高温区的隔离材料。	38-1-8

(续)

序号	产 品	方 法	使 用 者	简 介	备 注	译文出处
40	蒸 汽	尾气燃烧	Skelly oil 公司	燃烧通常排放至大气的尾气不仅生产工艺用蒸汽还减少烟道气的污染	Skelly 公司将用此法生产其甲醇粉工厂(1974 年后期投产)所需蒸汽量的一半, 据说这是美国第一次使用这类设备。	37-1-10
41	海水脱盐	离子交换	日本旭化学工业公司	使用带电荷的离子交换膜可将海水的盐含量自 35400 ppm 降低至 500 ppm.	正在建设日生产能力 120 T 的中间试验工厂。	37-1-13

## 2. 金属产品部分

序号	产品	方法	使用者	简介	备注	译文出处
42	铝	自煤矿制 废石取		在熔炉中用碳还原煤页岩可生成铝硅铁合金。此合金与三氯化铝分解时产生纯金属和回收氯化铝，当一氯化铝分解后，可循环使用。副产物钾碱和铁是可能的。	由英国牛津大学顾问 D. L. Levi 研究成功。此工艺尚未工业试验。	32-2-1
43		混合气助熔 法	美国 Metal 公司	此法用 80% 氯、10% 一氧化碳和 10% 氯来代替目前助熔铝法所用的 100% 的氯气。杂质混合气鼓泡通过融熔铝而使金属脱气并将其浓集成为可撒过去的表面浮渣。	Ryndolds 公司声称此法减少氯气和散粒物质的排放，并且比现有的方法成本低。计划在 Troutdale 工厂使用。	33-2-1 35-2-2
44		电 法	Combustion Power, Inc	将将废铝盒同其它切碎的固体废物分开的方 法。切碎废物先用纸和铁质材料分级，再用 磁分带将余剩的废物送至导场涡电流。这 些作用在运输途中，这磁分带将剩余的磁铁从输 送带上分离出来。分离出的磁铁在铝中产生 涡电流使得铝金属片掉落在下方。	该公司目的是研究回收其它非 铁金属（铜、锌、黄铜和铅）。	37-2-1
45		电解法	美国铝业公司	氧化铝与氯结合生成氯化铝， $AlCl_3$ 再以 电解法在封闭槽中电解产生熔融的铝和再循 环用的氯。	本法将在年产 15000 吨的工厂中 进行工业试验。	36-2-2
46		化学还 原法	欧洲应用铝研究 公司	氯化铝烧过的高岭土产生似砂状的氯化铁和 氯化铝化合物。除去 $CO_2$ ， $AlCl_3$ 用锰还原，使量 粉和二氯化锰。后者分解成锰和氯，方法耗电 用。本法比传统的 Bayer-Hall 方法操作， 减少 90%，可用铝土矿以外的原料操作， 降低生产成本一半，投资减少 75%。	发明者美国应用铝研究公司声称，1975 年春一个投资 2500 万 美元，日产 100 吨的半工业化化工厂将在欧洲投产。	36-2-1

(续)

序号	产 品	方 法	使 用 者	简 介	备 注	译文出处
47	铝	氯还原法	美国铝业公司	铝土矿或其它矿石中的氧化铝与氯进行化学反应而形成氯化铝。氯化铝进入布满的电解槽中，使它在低温下与未熔融铝和氯。氯气循环使用。	此法称之为Alcoa熔炼法，宣称降低能耗，消耗量低，而且抗电能破环有希望，操作较少，而除去了不希望有的杂质。1975年以前生产能力比传统的方法高30%，其最初生产地址选择的设备将达到15000吨/年，即为最终设计能力的一半。	35-2-1 36-2-2
48	铝的精炼	气体混合溶法	美国 Reynolds Metal 公司	获得专利权的新的再熔化法是将气体鼓泡通过熔融体和杂质。大部分杂质以浮渣形式从熔体表面上收集后撇除。	据称此法减少了氯和颗粒物质的排放量。Reynolds公司计划在其 Troutdale 工厂安装此设备。	35-2-2
49	铝合金	加压或真空制空	Tube Investments 公司和英国铝公司的联合企业	复杂形状可使用于热塑料型材的加压压制或真空中与英国的 AA 2219 合金相似，它含 Cu 6% 和少量的 Mg、Si、Fe、Mn、Zn、Ti、Zr 和 V。	新材料在约 840°F 可伸长 14 倍，而不致断裂，比以往的铝合金伸长率高 10 倍左右。	37-2-2
50	氧化铝	酸提取法	Innova 公司	工艺原理是根据用硝酸提取高岭土。	美国佐治亚州工业商业部正在为 5 吨/日的中间工厂要求联邦资助。	34-2-1
51	阳极铝	电解法	Innova 公司	本法与其它方法基本相同，只是电解质是由硼酸，羟基羧酸和硫酸离子所组成。可提高电解槽生产能力 50%，缩短时间一半，约用电 30—50%。	正向美国、欧洲和远东出售专利许可证。	36-2-3

(续)

序号	产 品	方 法	使 用 者	简介	备 注	译文出处
52	铜	硫化物矿石		自热多级逐步转化操作连续地从硫化物精矿(Cu、Ni 和 Pb)与熔粉同O <sub>2</sub> 与熔剂一起氧化入单个的反应器，在此发生控制的急骤渣滓操作。O <sub>2</sub> ，特殊的导电标准反射费从耐火墙损失降至最小。据报导与硫固定费可使金属操作相比，能量消耗、渣耗和硫转用可减少一半。	Dartmouth 大学的 P. E. Queenan 和 Purdue 大学的 R. Scuhmaun Jr. 研究成功，由 A. m. Air Liquide Inc. 和 Air Liquide Inc. 合办的 Q-S Oxygen Processes Inc. 来进行中间工厂试验厂试验，SF. Joe Minerals Corp. 在计划一个中间工厂试验从硫化物矿石生产生铝。	37-2-6
53		湿法冶炼		无污染的技术从硫化精矿中回收高质量铜，并将硫转变成元素硫，也可转化成稳定的不溶(AuAgZnMo)铁的组份转化，避免了由SO <sub>2</sub> 性状态，可长期储存在尾矿中，避免了由副产物 H <sub>2</sub> SO <sub>4</sub> 的污染。	加拿大 Cominco Ltd 和 Sherinlt Gordon Mines Ltd 从1971年期开始研究，中间工厂1974年后期投产(投资1000万美元)	37-2-3
54		提 取		通过空气鼓风来分离浮选过程中废弃的浮渣颗粒(含铜 0.30—0.35%)。用沉降和浮选来处理含有被氧化了的铜的较细的矿石。用通常的浮选法提取硫化物型铜，接着进行熔炼。	1973年预定在南斯拉夫的波尔开始操作。	34-2-2
55		电化学法	美国塞浦路斯矿物局	应用电冶金法处理铜精矿，产生铜、硫和高纯度的镁。	有一个示范工厂，每天处理50吨精矿。	34-2-3
56		熔 炼		连续过程由三个冶金炉组成：精矿的熔炼炉，使铁在熔炼炉内使空气量达25%，这的样可使二氧化硫排放硫含量(大于10%)。	由日本三菱金属公司研究成功。	34-2-4
57		湿法冶炼		这项技术可避免火法冶炼时排放 SO <sub>2</sub> 的污染问题	Cyrus Mines Corp. 研究成功，450 万美元的示范工厂已于1973年3月起运转进行经济效果核算。	37-2-4

(续)

序号	产 品	方 法	使 用 者	简 介	备 注	译文出处
58	铜	硫化物矿精炼法	加拿大镍公司	破碎的铜矿石与石灰石混合，加水后制粒在约900°F焙烧，生成的分为团粒捕获并同时生化铜用H <sub>2</sub> SO <sub>4</sub> 从层中浸出，用电解法分开。	Stauford 大学研究成功，它报导说，年产5万T的中型工厂，生产成本每磅8美分(不包括折旧费)，申请专利中。	37-2-5
59		熔炼法		顶吹转炉法通过水冷式喷枪进行顶部吹氧和喷入燃料，当转炉的转速达40转/分钟时，可得到最大热效也能获得纯的氧，称此为顶喷得体。排出SO <sub>2</sub> 含量达60%废气易于处理，此法适用于作初炼或二次冶炼。	由Inco公司操作的工厂，日产镍275吨。Dravo公司出售此法专利许可证。	35-2-5
60		化学提取		就地浸出法之目的在于处理用现在的是技术不能处理的低品位黄铜矿。浸出介质是温度为25—200°C，氧压为14—400磅/吋 <sup>2</sup> 。用电解法直接从化学溶液中提取铜，而不经过电解法直接从化学溶液中提取铜，而不经过电极污染的熔炼。	由美国矿务局进行了实验室规模试验。	36-2-4
61		浸出法和电解法		活化了的黄铜矿当加压浸出时，分解成含镍的硫酸铜溶液，残渣为脉石、硫和氧化铁。最后产品以98%阴极铜的形式回收。	此法由奥地利Kupferbergbau Mitterberg公司预定1973年底进行日产2.5~3吨的中间工厂试验。	36-2-5
62		硫酸化焙烧法		两份黄铜矿(或斑铜矿)在一份促进剂Fe <sub>2</sub> O <sub>3</sub> 存在下于500°(焙烧)制得溶于水的铜一硫酸盐含量高的烧结块。用水浸出，回收达97%的铜，接着用稀酸浸出回收另外2%的铜。之后从Fe <sub>2</sub> O <sub>3</sub> 脉石中亦能回收金和银。	发明者美国矿务局声称此法避免了其它氧化焙烧法所特有的二氧化硫排放问题。	36-2-6

(续)

序号	产 品	方 法	使 用 者	简 介	备 注	译文出处
63	铜	连续熔炼法	日本 Onahama 炼铜和精炼公司	将熔化炉和转炉结合成连续作业。转炉的位移比熔炉高。炉渣向下流动，而冰铜向上流动。熔炉是不返焰的，熔化时产生的二氧化硫完全被回收。	正在由日本三菱金属开采公司建设 1500 吨/月的半工业化设备。设(1969 年建成 5000 吨/月的原型设备)。此法由三菱金属开采公司研究成功	33-2-2
64		溶剂浸出法	美国 Rancher 探索和发展公司	直径 400 英尺，深 350 英尺的管形 0.80% 的铜直矿沉积层用 4 百万磅硝酸铵破碎，而首次在渣坏就地漫出矿层，这是首创方法。铜从漫天坑法对环境破坏较少，成本亦较低。	由杜邦公司提供炸药和技术帮助下，在 1972 年 3 月进行矿山爆破。但还未开始冶炼。	33-2-3
65		浸 出		在湿法冶金回收铜的过程中，是采用金属氯化物溶液浸出铜精矿。	此法由 Duval 公司研究成功并进行中间工厂试验。	33-2-4
66		溶剂萃取	Power-Gas 公司(北尚比亞)，巴格达德铜公司(美国亚利桑那州)	特殊的有机溶液与含铜的标准浸出液，从而得到络离子。铜溶液，99.95% 的硫高于矿石。按普通法(例如熔炼法)不能处理的贫铜。	在尚比亞建立的工厂是此类工厂之中最大的，它日产 190 公吨之铜。美国在亚利桑那是属于此类型工厂之中第二大的。是 1971 年 6 月开建的。日产 18 公吨，价值 5 万美金的设备是由美国 Holmes & Narver 公司建设的。	33-2-5
67		连续熔炼法	美国 Kennecott 铜公司	连续熔炼炉的特点是炉子的一端有一个升高的炉床，炉子中部有两个单独的放液孔，分别放出铜和炉渣。铜不断地从炉的底部流出，据称此法能减少二氧化硫排放量。	此法由 Noranda 采矿公司研究成功。预计于 1977 年 6~7 月间投产。	38-2-3
68		连续炼铜法	澳大利亚炼铜公司	沃尔克拉(Worrala) 法按单一熔炼设备从精矿中生产金属。 $\text{SO}_2$ 含量较高的炉气能被冷却和除尘，这种炉气作为废热的利用和生备元素硫。	由澳大利亚炼铜公司 Dr. Howarab, K. Werner 发明，据报导引起世界上炼铜权贵们的兴趣。	31-2-1

(续)

序号	产品	方法	使用者	简介	备注	译文出处
69	铜	直接熔炼法	加拿大 Noranda 矿物公司	本法是将传统的反射炉一转炉设备合并成单一设备;由于自炉气中易于回收,对工作者来说,对控制污染的条件,易于达到高品位。实现了环境保护计算机控制;燃料用量减去 50%。	自 1968 年已在进行中间工厂(100 吨/日)实验。宣布建立投资 19 百万美元的工业熔炼炉的一端有此设备的一个升高了。	31-2-2
70	Cliffs 铜	就地浸出法	美国 Cliffs 铜公司	公布了其目的想在美国实现第一个就地浸出铜的尝试。浸出于 1971 年后开始,1972 年在内华达州每月浸出 400,000 磅铜。	美国 Arizona 州大学和 Inspiration 铜业联合公司正在研究中。	38-2-3
71	Cliffs 铜	用重铬酸盐浸出		本法系湿法冶金铜矿石,矿石子、矿石离子、硫酸盐和硫酸除以未反应的固体杂质。从溶剂中除去铁。然后,用电解沉积除金积加再生,以便循环使用。	由美国加州大学研究成功。此法能回收 99% 浸出液中的铜,也可用来自极性是可以调正的。Cu 先沉积在第一格中的碳粒上,5 分钟后极性逆转,所沉积的 Cu 分出。	38-2-1
72	Pennzoil Duval 铜	从浸出液中提取		此法采用一种特殊的浓差电解槽,该电解槽系由粒状碳填充,用离子交换膜隔成两格,另一格为阳极,所得的格为新鲜溶液这边的碳上,约 5 分钟浸出后所另格的新鲜溶液析出。大约 1000 厘米 <sup>2</sup> ,环流铜沉积液这边的铜即可析出。4 吨的溶液中生产后,左每天能够从 100—200 万加仑的电解槽中解得,右容量为长 8 尺、宽 9 尺、高 4 尺的仓库 5—10 吨铜。	由美国加州大学研究成功。此法能回收 99% 浸出液中的铜,也可用来自极性是可以调正的。Cu 先沉积在第一格中的碳粒上,5 分钟后极性逆转,所沉积的 Cu 分出。	38-2-2
73	Pennzoil Duval 铜	湿法冶金回收法		用金属一氯化物浸出液从矿石中提取铜。计划投资 2200 万美元,建立年产 32,500 吨的工厂。经二年的中间工厂试验,此法已得到证明。	计划投资 2200 万美元,建立年产 32,500 吨的工厂。经二年的中间工厂试验,此法已得到证明。	35-2-4