西门子法生产多晶硅的热力学

苗军舰¹ 陈少纯² 丘克强^{*,1} (¹中南大学化学化工学院,长沙 410083) (²广州有色金属研究院,广州 510651)

摘要:应用有关热力学数据研究了与西门子法相关的 'S-CI-H "三元系的复杂化学反应,分别绘制了在体系中存在的 15 个化学反应的 $\Delta_r G_m^{\ominus}$ -T 图和 K_p^{\ominus} -T 图;还给出在不同压强和不同 SHCI₃/H₂ 初始比例时的平衡气相成分、-产率随温度的变化图以及在不同的压强下 因数随 SHCI₃ 初始物质的量的分数的变化图。热力学研究结果表明,高温、低压和小的 SHCI₃/H₂ 初始物质的量的比对 SHCI₃还原有利;因数随着 SHCI₃ 初始物质的量的比 x₄⁰ 的增大而增大。

关键词:西门子法;多晶硅; 'S-CI-H '体系; 热力学 中图分类号: O642.4; O613.72 文献标识码: A 文章编号: 1001-4861(2007)05-0795-07

Thermodynamic Study on Production of the Multicrystalline Silicon by Siemens Process

MIAO Jun-Jian¹ CHEN Shao-Chun² QIU Ke-Qiang^{*},¹ ('School of Chemistry and Chemical Engineering, Central South University, Changsha 410083) ('Guangzhou Nonferrous Research Institute, Guangzhou 510651)

Abstract: The complex chemical reactions in the S-Cl-H system with relation to Siemens process were studied by means of calculation based on the thermodynamic data selection. Diagrams of $\Delta_r G_m^{\ominus}$ and K_p^{\ominus} for the fifteen chemical reactions in this system versus temperature were plotted; diagrams of the equilibrium gas phase composition and -yield were presented as a function of temperature for different total pressure and initial molar ratio of SHCl₃/H₂; diagrams of -yield were presented as a function of initial molar fraction (x₄⁰) of SHCl₃ for different total pressures. The results from this thermodynamic study show that high temperature, low pressure and low initial molar ratio of SHCl₃/H₂ are favourable to the reduction of SHCl₃ by H₂ and -factor of S increases with initial molar fraction (x₄⁰) of SHCl₃increasing

Key words: siemens process; multicrystalline silicon; 'S-CI-H 'system; thermodynamics

高纯多晶硅由于具有许多优良特性而成为微电 子和太阳能电池的关键性材料,是其他材料难以替 代的重要战略资源。面对当前世界性传统能源枯竭 和石油价格持续攀升的形势,太阳能作为可再生的 洁净能源受到了世界各国的高度重视。近几年,由于 太阳能光伏发电技术的迅猛发展,导致了高纯多晶 硅的严重脱销和价格暴涨,制约了光伏发电产业的 发展。因此,大力发展太阳能高纯多晶硅的大规模生 产技术,成为了新的竞争趋势。从上世纪五、六十年 代至今,高纯多晶硅生产广泛采用氢气还原三氯氢 硅,即西门子法^[1,2]。回首过去,传统西门子法在我国 的应用也有几十年了,但是无论是生产规模,还是产 品质量、能耗、环保以及副产物的综合利用与国外技 术的差距都很大。在市场方面,我国目前多晶硅年需

收稿日期: 2006-09-26。收修改稿日期: 2007-02-01。

广东省教育部产学研结合专项资金(No.2006D90404001)资助项目。

^{*} 通讯联系人。E-mail: qiuwhs@sohu.com

第一作者: 苗军舰, 男, 25岁, 硕士研究生; 研究方向: 多晶硅的生产。

求 3000 多吨, 但是国内年产量只有约 80 吨, 不得不 几乎全部依赖进口。可见, 多晶硅的生产已经成为我 国半导体和光伏计划发展的瓶颈。因此, 我国政府在 十一五规划中决策大力发展千吨级高纯多晶硅生产 技术。

国内外对 'SI-H-CI "三元系研究的文献较多,但 是专门对 SHCl。氢还原体系的 'SI-H-Cl "三元系的 研究却不多,主要研究工作如下: Ioan Niederkorn 等 1966 年研究了 Si, SiCl, SiCl₂, H_nSiCl_{4-n} (n=0~4),HCl 和 H。组成体系的热力学;对体系的平衡成分作了计 算,给出了 S 产率- $p_{H}^{0}/p_{SHC_{1}}^{0}$ 图,并讨论了 SHCl₃的 热歧化及其通过氢还原生成 Si的条件^{III}:Sirtl等 1974 研究了 H₂, SICI₄, SHCI₃, HCI, SH₂CI₂, S₂CI₅, $SH_3CI_SH_4_SCI_2$ 等 14 种气相物质与晶体硅的平衡, 给出了平衡成分图、SI平衡产率-温度图以及 SI沉 积速率-SHCI₃物质的量的分数关系图等¹⁴; Diana等 1981年研究了晶硅、液态硅、H₂SiCl₄SHCl₃HCl₃HCl₃ SH2Cl2, S2Cl6, SH3Cl、SH4, Cl2 与一些高温物种和自 由基 SCI₂、SCI、SCI₃、SH、H、CI、气态 S 组成的 体系的平衡成分和 Si 在不同 H₂/SHCl₃时的还原产 率等¹⁰。此外, Srtl 等在 1965 年发表的一篇论文也较 多地研究了该体系¹⁰。以上工作都很出色,不过,在 某些方面如实用性上有所欠缺。

在国内,对 SHQ₃ 氢还原体系的 'S-H-Cl "三元 系的研究几乎为空白。因此,深入研究与西门子法密 切相关的 'S-Cl-H "体系的热力学,无论对改变我国 应用西门子技术的落后现状,还是进一步发展改良 的西门子技术,例如西门子流化床还原技术,都具有 十分重要的理论意义和实际意义。

1 体系特点及热力学数据

在用 H₂ 还原 SHCl₃ 的西门子法中, 体系内可 能会发生如下反应^[4,7-13]:

SHCl ₃ (g)=SCl ₂ (g)+HCl(g)	(1)
4SHCl ₃ (g)=Si(s)+3SiCl ₄ (g)+2H ₂ (g)	(2)
SHCl ₃ (g)+H ₂ (g)=S(s)+3HCl(g) (main reaction)) (3)
$SHCl_{3}(g)+H_{2}(g)=SH_{2}Cl_{2}(g)+HCl(g)$	(4)
$SHCl_{3}(g)+2H_{2}(g)=SH_{3}Cl(g)+2HCl(g)$	(5)
$SiCl_4(g)+2H_2(g)=S(s)+4HCl(g)$	(6)
$SC_4(g)+H_2(g)=SC_2(g)+2HC(g)$	(7)
2SiCl ₂ (g)=Si(s)+SiCl ₄ (g)	(8)
$SCI_4(g)+H_2(g)=SHCI_3(g)+HCI(g)$	(9)
$SiCl_2(g) + H_2(g) = Si(s) + 2HCl(g)$	(10)
$2SHCl_{3}(g)=S(s)+2HCl(g)+SCl_{4}(g)$	(11)
$SH_2Cl_2(g)=S(s)+2HCl(g)$	(12)
$SH_{2}CI_{2}(g)+H_{2}(g)=SH_{3}CI(g)+HCI(g)$	(13)
2SHCl ₃ (g)=SCl ₄ (g)+SH ₂ Cl ₂ (g)	(14)
$SH_{3}C(g) = HC(g) + S(s) + H_{2}(g)$	(15)

上述体系在一定温度、压力和初始成分条件下 的平衡状态,可以看作是上述一系列反应综合作用 同时平衡的结果。在不同条件下,通过实验测定平衡 成分是很困难的,但是通过热力学计算可以获得有 关的平衡信息。据热力学和实际化学分析的结 果^[4,11],该体系存在的物质达十几种,如S(s)、H₂(g)、 HC(g)、SCl₄(g)、SHCl₃(g)、SH₂Cl₂(g)、SH₃Cl(g)、SCl₂ (g)、SCl(g)、S₂Cl₄(g)等,其中前8种物质为该体系的 主要物种,其余物种因量非常少,可不加考虑。

本文所用的热力学数据及来源见表 1。

Pure	$\Delta_{t} H_{m}^{\ominus}$ /	S [⊖] _m /	C _{pn} =(a+b ×10 ⁻³ T+c ×10 ⁻⁵ T ⁻²) / (J⋅mol ⁻¹ ⋅K ⁻¹)			Temperature
substances	(kJ⋅mol ⁻¹)	(J·mol ⁻¹ ·K ⁻¹)	а	b	С	range / K
H ₂ (g)	0.00 ^[14]	130.58 ^[14]	27.28 ^[14]	3.26 ^[14]	0.50[14]	298~3000
HCI(g)	- 92.05 ^[14]	186.77 ^[14]	26.53 ^[14]	4.60 ^[14]	1.09[14]	298~2000
SiCl₄(g)	- 662.74 ^[7]	330.83 ^[7]	101.46 ^[14]	6.86 ^[14]	- 11.51 ^[14]	334~2000
SiHCl ₃ (g)	- 513.05 ^[16]	313.76[16]				
SiH2Cl ₂ (g)	- 320.53 ^[16]	285.72[16]				
SiH ₃ Cl(g)	- 142.00 ^[15]	250.8 ^[15]	77.24 ^[7]	15.85 ^[7]	- 45.35 ^[7]	900~1 500
SiCl ₂ (g)	- 164.43 ^[14]	281.83[14]	57.57 ^[14]	0.38 ^[14]	- 5.65[14]	298~2200
Si(s)	0.00 ^[14]	18.83[14]	22.80 ^[14]	3.85 ^[14]	- 3.52 ^[14]	298~1685

表 1 有关物质在 298.15 K 及 101 325 Pa 下的热力学数据 Table 1 Thermodynamic data of the related pure substances at 298.15 K and 101 325 Pa

$$\begin{split} & \text{SH}_2\text{Cl}_2(g): \ \text{C}_{\text{pn}}\text{=}21.583\text{+}1.761\ \text{810}\ ^{1}\text{T}\text{-}\ 1.617\ 910\ ^{4}\text{T}^2\text{+}7.086\ 010\ ^{8}\text{T}^3\text{-}\ 1.190\ 210\ ^{11}\text{T}^4\ (100\ ^{4}\ 500\ \text{K})^{[16]} \\ & \text{SHCl}_3(g): \ \text{C}_{\text{pn}}\text{=}24.939\text{+}2.506\ \text{810}\ ^{1}\text{T}\text{-}\ 3.409\ 010\ ^{4}\text{T}^2\text{+}2.170\ 710\ ^{7}\text{T}^3\text{-}\ 5.200\ 310\ ^{11}\text{T}^4\ (100\ ^{4}\ 500\ \text{K})^{[16]} \\ & \text{SHCl}_3(g): \ \text{C}_{\text{pn}}\text{=}24.939\text{+}2.506\ \text{810}\ ^{1}\text{T}\text{-}\ 3.409\ 010\ ^{4}\text{T}^2\text{+}2.170\ 710\ ^{7}\text{T}^3\text{-}\ 5.200\ 310\ ^{11}\text{T}^4\ (100\ ^{4}\ 500\ \text{K})^{[16]} \\ & \text{SHCl}_3(g): \ \text{C}_{\text{pn}}\text{=}24.939\text{+}2.506\ \text{810}\ ^{1}\text{T}\text{-}\ 3.409\ 010\ ^{4}\text{T}^2\text{+}2.170\ 710\ ^{7}\text{T}^3\text{-}\ 5.200\ 310\ ^{11}\text{T}^4\ (100\ ^{4}\ 500\ \text{K})^{[16]} \\ & \text{SHCl}_3(g): \ \text{C}_{\text{pn}}\text{=}24.939\text{+}2.506\ \text{810}\ ^{1}\text{T}\text{-}\ 3.409\ 010\ ^{4}\text{T}^2\text{+}2.170\ 710\ ^{7}\text{T}^3\text{-}\ 5.200\ 310\ ^{11}\text{T}^4\ (100\ ^{4}\ 500\ \text{K})^{[16]} \\ & \text{SHCl}_3(g): \ \text{C}_{\text{pn}}\text{=}24.939\text{+}2.506\ \text{810}\ ^{1}\text{T}\text{-}\ 3.409\ 010\ ^{4}\text{T}^2\text{+}2.170\ 710\ ^{7}\text{T}^3\text{-}\ 5.200\ 310\ ^{11}\text{T}^4\ (100\ ^{4}\ 500\ \text{K})^{[16]} \\ & \text{SHCl}_3(g): \ \text{C}_{\text{pn}}\text{=}24.939\text{+}2.506\ \text{810}\ ^{1}\text{T}\text{-}\ 3.409\ 010\ ^{4}\text{T}^2\text{+}\ 3.409\ \text{S}^3\text{-}\ 3.409\ \text{S}^3\text{$$

2 计算结果及讨论

2.1 西门子法反应体系的 $\Delta_r G_m^{\ominus}$ -T图和 K_p^{\ominus} -T图

我们根据表 1 的热力学数据, 计算了上述 15 个 反应的 $\Delta_r G_m^{\ominus}(T)$ 和 $K_p^{\ominus}(T)$, 并绘制出了图 1、图 2。从 图 1、2 可见, 包括主反应在内的绝大部分反应的 $\Delta_r G_m^{\ominus}$ 在 1 000~1 500 K 之间都大于零, 表明这些反 应的 K_p^{\ominus} 均很小。对于主反应(3), 温度低于 1 300 K 时, K_p^{\ominus} 几乎不增大; 温度高于 1 300 K, K_p^{\ominus} 才增加较 快, 但在 1 500 K 时其 K_p^{\ominus} 也仅为 0.038, 说明西门子 法产率不高是不可改变的客观事实。







2.2 西门子法反应体系的气相平衡成分图

根据 Brinkley 方法¹⁰⁷可知, 西门子法反应体系 中的 15 个反应仅有 5 个是独立的, 其余均可表示为 它们的线性组合。至于选择哪 5 个, 要视研究的目的 而定。由于通过前 3 个主要物种的线性组合导出后 5 个主要物种恰为 1 组独立反应, 且其中均含有固 相硅, 使计算较为方便, 所以本文选择(3)、(6)、(10)、 (12)、(15) 式作为 1 组独立反应。由此可写出如下 5 个独立的质量作用方程式:

$$K_{p,3}^{\ominus} = n_2^3 n_4^{-1} n_1^{-1} n^{-1} \left(\frac{p}{p}\right)$$
(16)

$$K_{p,6}^{\ominus} = n_2^4 n_1^{-2} n_3^{-1} n^{-1} \left(\frac{p}{p^{\ominus}}\right)$$
(17)

$$K_{p,10}^{\ominus} = n_2^2 n_1^{-1} n_7^{-1}$$
(18)

$$K_{p,12}^{\ominus} = n_2^2 n_5^{-1} n^{-1} \left(\frac{p}{p^{\ominus}} \right)$$
 (19)

$$K_{p,15}^{\ominus} = n_1 n_2 n_6^{-1} n^{-1} \left(\frac{p}{p} \right)$$
 (20)

本文中 n 或 x 的下标 1, 2, 3, 4, 5, 6, 7 分别代表 H₂,HQ,SQ₄,SHQ₃,SH₂Q₂,SH₃Q,SQ₂; K_p[⊖]为各相应 反应的标准平衡常数,其值可由基本热力学数据求 出; $p^{⊖}$ =101 325 Pa, p 为总压强; n 为气相总的物质 的量,其值为平衡态气相中各物种物质的量之和,即:

n = n₁ + n₂ + n₃ + n₄ + n₅ + n₆ + n₇ (21) 以 n₄⁰ 和 n₁⁰ 分别代表 SHC₃ 和 H₂ 的初始物质 的量,利用质量守恒原理可分别写出 H、Cl、S 3 个 元素的质量守恒方程式:

$$n_4^0 + 2n_1^0 = 2n_1 + n_2 + n_4 + 2n_5 + 3n_6$$
(22)

$$3n_4^0 = n_2 + 4n_3 + 3n_4 + 2n_5 + n_6 + 2n_7$$
(23)

$$n_4^0 = n_2 + n_2 + n_4 + n_5 + n_6 + n_7$$
(24)

由于硅为固相, 故在 (16)~(21) 式中不含有 n_s 项, 因此(24)式可不考虑。求解(16)~(23) 8 个独立的 非线性/线性方程, 便可以确定各组元在平衡状态的 物质的量, 物质的量的分数 x_i 以及其它有关量。计 算时, 采用固定总压和 n₄⁰/n₁⁰ 的值, 温度取 30 K 为 步长的方法算出了 1 000~1 500 K 区间到达平衡态 时各气相组分的物质的量的分数。

图 3 为 SHCl₃ 与 H₂ 初始成分之比 n₄^o/n₁^o=1/30, 压强分别为 101 325, 50 662.5 和 20 265 Pa 时的平 衡成分图。由图 3 可知, 当温度较低时, 平衡气相中 的还原产物主要为 SCl₄ 和 HCl 气体; 当温度较高 时, 平衡气相中的还原产物则变为 SCl₂ 和 HCl。无 论低温还是高温, SH₂Cl₂ 的相对含量都较少, SH₃Cl





的则更少,数量级仅为 10⁻⁵。SHCI₃和 SCI₄的相对 含量随着温度的升高逐渐减少,表明 SHCI₃在高温 时还原更充分。图 3(a)、(b)、(c)虽然形状相似,但是有 区别:曲线交点依次左移,比如曲线 2 和 4 的交点, 在图 3(a)上所对应的温度为 1210 K,而在图 3(b)、(c) 上分别为 1 180 K 和 1 120 K;从 1000 K 到 1 480 K,在常压反应体系中 SHCI₃的平衡物质的量的分 数 x₄ 由 0.028 4 降低为 0.006 2,约降低了 78.0%[图 3(a)];当压强为 506 62.5 Pa 时, x₄ 由 0.027 6 降低为 0.004 0,约降低了 85.5%[图 3(b)];当压强为 20 265 Pa 时, x₄则由 0.026 4 降低为 0.001 9,约降低了 93.0%[图 3(c)]。可见,降低体系压强对 SHC₃还原 生成 S 是有利的。

图 4 是 n_4 // n_1^0 =1/15 条件下的平衡成分图。该条 件与西门子法生产多晶硅的实际条件接近。比较图 3 和图 4 可见,压力和温度对体系平衡成分的影响 规律二者相同,但降低还原气体 H₂ 的比例,导致平 衡成分中 SHCl₃ 和其它氯硅烷副产物的相对物质 的量的分数增高, SHCl₃ 的还原程度降低。从这一点 来看,初始气氛中 H₂ 含量的减少,对多晶硅的生产 有不利影响。

图 5(a)、(b)、(c)是 n₄⁰/n₁⁰=1/2 极端条件下的平衡









成分图。由图可见,此时 SHCl₃的还原很少,副产物 却生成很多,说明氢气过量对还原 SI 极其重要。

2.3 西门子法反应体系的产率图

三氯氢硅还原生成 Si的产率分数 可用下式 求出:

$$= \frac{n_{\rm s}}{n_{\rm s}^{0}} = \frac{n_{\rm s}^{0} - (n_{\rm s} + n_{\rm s} + n_{\rm s} + n_{\rm s} + n_{\rm s})}{n_{\rm s}^{0}}$$

在此分别求出不同温度、压强和初始成分条件 下的 ,并作出图 6 和图 7。

由图 6(a)可见,还原产率随着温度的升高而提高,并且在 1100~1350 K 之间增加较快,但是超过 1350 K 后,增加缓慢。因此,在实际生产中,还原温度应在 1350 K 左右选择。从图 6(a)还可见,在一定 温度下, n_4^{0}/n_1^{0} 的比值越小,即初始成分中氢气含量越高,S 的产率也越高。例如,在 1390 K 和 101325 Pa, H₂和 SHCl₃比例为 30/1、20/1 和 10/1 时,对应的产率分别为 43.19%、39.30%和 24.20%。可见,提高氢气含量对多晶硅的生产是有利的。但是在实际生产中,还原气体 H₂比例的选择还应考虑生产成本等因素。

从图 6 (b)、(c) 可见, 当还原炉内压强降为 50 662.5 Pa 或 202 65 Pa 时, 曲线同图(a)的曲线变化 规律基本相同, 但是, 当 H₂ 与 SHCl₃ 的比值很小 时,图 6(b)、(c)的曲线出现了峰,并且 H₂ 含量愈低, 峰出现愈早,表明峰值以后再提高温度反而会降低 产率。

图 7 描述了在初始成分相同的条件下, 压强和 温度对产率的影响: 初始成分含氢量较高时, 降低体 系的压强可以提高产率。从图 7(c)可见, 当初始成分 含氢量很低时, 产率曲线上明显有峰, 此特征表明: 在该条件下, 反应温度过高会使已还原生成的固体 硅以化合物形式重新进入气相而出现常说的'ີ硅腐 蚀'现象。

由于在用 描述体系沉积 S 的产率时, 仅反映 了 SHCl₃的转换效率, 而没有表示出 H₂ 在转换中 的作用。为了克服此不足, 可考虑用 = $\cdot x_4^{0}(x_4^{0}$ 表示 SHCl₃的初始物质的量的分数) 来描述体系产生 S 的效率, 即

$$= \cdot x_4^0 = \frac{n_s}{n_4^0} \cdot \frac{n_4^0}{n_4^0 + n_1^0} = \frac{n_s}{n_4^0 + n_1^0}$$

从上式可见, 是一个包含 H₂ 作用在内的、表示 单位体积初始混合气体析出 S 能力的因数。根据 Srtl 等人的研究⁽⁴⁾, 'S-Cl-H '体系中的 与 S 的沉积 速率成正比关系,即 愈大, S 的沉积速率就愈大。

图 8 描述了 在不同温度和压力下随原料气 体初始浓度 x⁰的变化情况:较低压强所对应的曲线 在上方,较高压强所对应的曲线在下方,此表明增大







Fig.7 Variation of silicon yield with temperature at $n_4^0/n_1^0 = 1/30$ (a), $n_4^0/n_1^0 = 1/15$ (b), $n_4^0/n_1^0 = 1/2$ (c)



髱8 I=1030 K (a)、1240 K (b)、1360 K (c) 时 随初始浓度 Ҳº 时受11 Fig.8 Variation of with Ҳ⁰ at T=1030 K (a)、1240 K (b)、1360 K (c)

压强对 SHCl₃的还原不利; 当压力一定时, 随着 X₄⁰的增大而增大,说明单位体积初始混合气体析出 S 的能力有所提高,即原料气体中氢的比例越小, 值越大,这与图 6 的规律相反,即 值愈大对应的 产率 愈小。

由于 值与 S 的沉积速率成正比,所以在实际 生产中不能只根据图 6 的结论过度提高原料气体中 氢的比例来提高硅的产量,因为这种高产量意味着 硅生产的低效率,例如,把 n₄ 0 n₁ 0 定为 1/50,在其他 条件相同时,其 值要比 n₄ 0 n₁ 0 =1/10 的小 1~2 倍, 使得硅的沉积速率相应减慢 1~2 倍。相反,如果把 n₄ 0 n₁ 0 的值选得很大如为 1/2,在其他条件相同时, 虽然硅沉积较快,单位初始体积气体沉积的硅较多, 但 SHCl₃的还原很不充分,有大量的副产物生成。 由此可见,确定原料气体中氢的比例应综合考虑 和 :在保证一定的硅沉积速率条件下,争取较大的 S 产量。

3 结 论

(1) 给出了西门子体系 15 个反应的 $\Delta_r G_m^{\ominus}$ -T 图 和 K_p^{\ominus} -T 图, 两图表明: 包括主反应在内的绝大部分 反应的 $\Delta_r G_m^{\ominus}$ 在 1 000~1 500 K 之间都大于零, 表明 这些反应的 K_p^{\ominus} 均很小。在 1 500 K 时, 主反应的 K_p^{\ominus} 仅为 0.038, 说明西门子法产率不高是不可改变的客 观事实。

(2) 当原料气体中的氢气比例一定时, 温度愈高, SHC3, 被还原愈充分; 当温度一定时, 原料气体中的氢气比例愈高, SHC3, 被还原愈充分, 生成的氯 硅烷副产物愈少; 当原料气体中的氢气比例和还原 温度相同时, 降低体系的压力对 SHC3, 的还原有利。

(3) 在相同的压强下,原料气体中的氢气比例愈高,S的 -产率愈高,即硅的产量愈高;当原料气体

中的氢气比例一定时, S 的 -产率随体系压强的增加而下降。

(4) 值是一个表示了 H₂作用在内的、单位体积初始混合气体析出 S 能力的因数。 随 x₄⁰ 的增大而增大,即原料气体中氢的比例越小,值越大;在其它条件相同时,体系的压强愈低,值愈大。对于因数 和 的关系,虽然文献有提及,但未见深入讨论。本工作提出了选择原料气体比例的正确原则:应综合考虑 和 两个因数,即追求较大的 S 产率,应保证一定的硅沉积速率,以便达到不但在单位体积原料和单位时间析出的 S 较多,而且 SHCl₃的还原也较充分,生成的副产物较少。

(5) 所做计算及讨论均是从西门子法生产多晶 硅的实际情况生产者最为关心的情况出发的。所选 条件(温度、压力和原料气体比例)几乎包括了现行 生产的所有条件,计算数据齐全。

参考文献:

- [1] WANG Ji-Tao(王季陶), LIU Ming-Deng(刘明登). Semiconductor Materia(半导体材料). Beijing: Higher Education Press, 1990.
- [2] SHEN Hui(沈 辉), ZENG Zu-Qin(曾祖勤). Solar Energy Photovoltaic Power Technology(太阳能光伏发电技术). Beijing: Chemical Industry Press, 2005.
- [3] Niederkorn I, Wohl A. Rev. Roumaine Chim., 1966,11(1): 85~101
- [4] Sirtl E, Hunt L P, Sawyer D H. J. Electrochem. Soc., 1974,121
 (7):919~925
- [5] Diana M, Marino L D, Mastrantuono L, et al. Rev. Int. Hautes Temp ér. Refact., 1981,18(3):203~213
- [6] Sirtl E, Reuschel K. Z. Anorg. Allgem. Chem., 1964,332(3): 113~123
- [7] XU Bao-Kun(徐宝琨), ZHAO Mu-Yu(赵慕愚). Bandaoti Xuebao(Chinese J. Semicon.), 1982,3(5):343~350

800

- [8] XU Bao-Kun(徐宝琨), ZHAO Mu-Yu(赵慕愚). Bandaoti Xuebao(Chinese J. Semicon.), 1984,5(3):247~256
- [9] ZHANG Shi-Li(张世理), WANG Yong-Fa(王永发). Jisuanji Yu Yingyong Huaxue(J. Comp. Applied Chem.), 1987,4(4): 180~285
- [10] TANG Guang-Pin(汤广平), LIU Ming-Deng(刘明登), QUAN Bao-Fu (全宝富). Bandaoti Xuebao (Chinese J. Semicon.), 1986,7(6):602~607
- [11]Ban V S, Gilbert SL. J. Electrochem. Soc., 1975,122(10):1382 ~1391
- [12] Hunt L P, Sirtl E. J. Electrochem. Soc., 1972,119(12):1741~ 1745
- [13]Charig J M, Joyce B A. J. Electrochem. Soc., 1962,109(10): 957~962

- [14]YE Da-Lun (叶大伦), HU Jian-Hua (胡建华). Practical Handbook of Thermodynamic Data for Inorganic Compounds 2nd Ed (实用无机物热力学数据手册). Beijing: Metallurgical Industry Press, 2002.
- [15]Dean J. A., Translated by WEI Jun-Fa(魏俊发). Lange's Handbook of Chemistry, 2nd Ed (兰氏化学手册). Beijing: Science Press, 2005.130
- [16]Yaws C. L., Translated by TAO Peng-Wan(陶鹏万), HUANG Jian-Bin(黄建彬), ZHU Da-Fang(朱大方). Matheson Gas Data Book (Matheson 气体数据手册). Beijing: Chemical Industry Press, 2003.
- [17]XU Bao-Kun(徐宝琨), ZHAO Mu-Yu(赵慕愚). Computation of the Complicated Chemical Equilibrium(复杂化学平衡计算). Changchun: Jilin University Press, 1990.