ガラスと泡

ガラス融液中の化学的・物理的吸蔵ガスの質量分析

東洋大学名誉教授

今川 宏

Mass spectrometric analysis of chemically and physically dissolved gases in glass melts

Hiroshi Imagawa Emeritus Professor Toyo University

1 序論

普通の多成分系酸化物ガラスの場合,泡の生成・消滅には物理溶解している酸素 O₂(dis) と微量の原子価可変元素が重要な役割を担う。 気体成分は物理溶解状態ではガラス融液中を早く拡散するが,たとえば酸素の場合,酸化反応 (1)により原子価可変元素 M と結合すると拡散 速度は無視し得る程度に小さくなる。¹⁾

$M^{n+}O_{n/2} + \frac{k+1}{4}O_{4}$ dis $) \rightarrow M^{k+}O_{k/2}$	(1)
O(g)	(2)

ここで O₁(g) は気泡中の O₂ 気体を表す。気 泡と融液の界面層では反応(2)に関して平衡状態 にありヘンリーの法則が成立するとみなせる。 融液中で O₁(dis)の拡散と反応(1)による O₂ (dis)の消滅が同時進行するとき拡散方程式は 次の形になる。

$$\frac{\left[\begin{array}{c} C\end{array}\right]}{t} = D\left[\begin{array}{c} \frac{1}{t}C\end{array}\right] + \frac{1}{y^2}C\right] + \frac{1}{z^2}C\right] - \frac{4}{k-n}C$$
(3)

ここで D はガラス融液中の O(dis) の拡散 定数, C と S は O(dis) と Mⁿ⁺O_{n/2} のモル濃度 である。

化学反応を考慮した拡散方程式の解は1950 年代のCrankの教科書²⁾にも解説されている が,Beerkens¹⁾がそれをガラスの泡の解析に適 用したのは 1990 年であった。それまでは非常 に重要な酸化還元反応項, すなわち(3)の第2 項を無視した拡散方程式を適用した研究が多数 発表されてきた。ものごとの基本的本質を理解 するのは現代でも意外に難しい。Beerkens 以 後,ガラス融液中の酸化還元反応を含めた泡の 成長・消滅に関する数値解析は川瀬グルー プ³⁾, その他によって進められている。本稿で はガラスの清澄過程を理解するため,微量酸化 還元種を含む融液が加熱されたとき放出する O, や SO, ガスを質量分析器で定量する方法と その代表的な結果を紹介する。本稿の前半では 筆者のグループがニュ - ガラスフォ - ラムやガ ラス会社の御支援を頂いて行った四重極質量分 析器を組み込んだ真空抽出分析装置の構成と測 定原理,校正法を述べる。後半には複数種の原 子価可変元素が存在するとき,相互に干渉しな

という。大分待たされてから全体設計と見積書

が届いた。他方,それと平行して入江工研㈱の

研究所長だった田博士に相談したら数日後に彼

が一人で書いた概念設計図(ポンチ絵)と概算

見積書が届いた。設計思想は明確で大メーカー

よりはるかに低価格だった。数ヶ月で完成し工

場に出向き持参したパソコンを接続して動かし

たら目標仕様を上回る性能だった。研究者が新 システムの設計コンセプトを持っているとき、

総合設計から加工法まで熟知している人材と相

がら酸化還元と泡の生成が進む様相の定量的解 明への応用例を紹介する。さしあたって装置や 測定技術に興味の無い方は前半を飛ばし,§4 から読んでいただきたい。すでに総説4),各種 補助金の成果報告書うあるいは学会口頭発表は 済ませてあるが,論文としては1編⁶⁾しか出し ていないので,ここで未出版のデータの一部を まとめて私たちの研究の目的と方法,結果をご 紹介する。



§2 真空抽出分析装置の仕様・構成

図 1

図 1 にわれわれが開発した真空抽出分析装 置を示す。装置は①ガラス試料加熱用超高真空 電気炉(常用最高温度1600)とその温度制 御系,②四重極質量分析計(以下QMSと略 称)とその制御・データ記録用パソコン,③ ターボ分子ポンプ,④前記①~③を接続した超 高真空チャンバーと真空計,⑤分析値校正用標 準ガス系で構成した。このようなハイテクの複 合システムを構成するときメーカーの選定が重 要である。最初大メーカーに目標仕様を提示し 見積を依頼した。QMS担当,真空系担当,制 御系担当の三つの事業部の技術者が数人ずつ 別々に来訪したが他事業部のことは分からない

談できるか否かが実現の鍵を握る。

2 1) ガラス試料加熱部

2 1 1) 真空電気炉

タングステン線ヒーターを使い常用最高温度 1600 ,昇温速度 5~10 /分,炉壁は水冷 管を溶接したステンレス鋼製。ヒーターはガラ ス試料を入れるルツボを囲み,炉壁との間にタ ンタル製円筒を三層入れて熱遮蔽してある。炉 の上部には石英ガラスを嵌めた窓を設け,試料 ガラス融液から泡が発生・破裂するのを望遠ビ デオカメラで観察・記録しながら QMS 測定が 行える。炉内壁と熱遮蔽板にはガラス試料から 蒸発した酸化物成分が付着するので半年に 1

回程度,希塩酸などで超音波洗浄する。多成分 系ガラスの各成分の蒸気圧についてのデータも 蓄積・解析されている。⁷⁾ アルカリ成分を含む ガラスでは真空中で過度に加熱する蒸発が激し くなり誤差と汚染をもたらす。アルカリ酸化物 に由来するO2の発生が観測される温度,た とえば1500~1550 以上には加熱しない方が 良い。



2 1 2) 試料加熱用ルツボ



図 2 に試料加熱用ルツボの構造を示す。同 じ寸法・形状の白金製と高純度アルミナ緻密焼 結体製の 2 種を使った。白金ルツボは硼砂を 入れてガラス試料を溶融し洗い流すことによっ て繰返し使用できる。白金と反応する恐れのあ る試料にはアルミナルツボを使い捨てで使用し た。熱電対とルツボの温度差を小さくするた め,ルツボ下端に熱電対の長い鞘(さや)をル ツボと一体物として作った。

3) プログラム温度制御器

われわれの放出ガス分析では室温から 1400 ~1600 の間の所定最高温度まで一定昇温速 度 10 /分で加熱した。デジタルプログラム 調節計でこの制御を行った。ヒーター,ルツ ボ,炉壁間の放射熱熱伝達が温度によって大き く変化するので,0~1600 を 200 間隔で 8 区間に区分し,区間ごとにそれぞれの最適 大電流トランスで供給し,その1次側をSCR で制御した。アルミナ坩堝はアスザック㈱ファ インセラミックス事業部の技術者と相談しなが ら設計・改良した物を用いた。アルミナ焼結体 はヒーターが放射する赤外線を透過し熱電対に 思わぬ誤差を示すことがある。 2 2 真空系 2 2 1.ターボ分子ポンプ(到達真空度10

2 2 1 . 9⁻ ハカテホノノ(到達與主度 10 8 Pa, 排気速度 SN 2 = 0 3 m³/s; 1 × 10 7 Paで12×10¹¹mol/sに相当)にオイル回転ポ ンプ(排気速度 0 .003 m³/s = 180 L / 分)を接 続して排気した。真空度は Balzers 社製ワイド レンジ真空計でモニターした。

PID 定数を設定した。ヒーター電流は低電圧・

2 2 2 . 四重極質量分析計

ガラス試料を加熱したとき放出されるガスは 水冷ジャケット付きパイプを通過させ,試料か らの蒸発酸化物成分をトラップしてから四重極 質量分析管ヘッドを装着した真空チャンバーに 導入した。チャンバーはターボ分子ポンプで排 気しているが,真空バルブ(図1のvalve4) を経由しているので実効排気速度Seffは約0.1 m³/sである(N₂で代表されるような平均的な ガス種を考える)。真空計で常時測定している ベースライン圧PBaseは10⁷~10[®]Paである. チャンバー温度は室温付近であるから理想気体 の標準モル体積をVm=0.025 m³/mol(P=1 ×10⁵Pa),1 Pa・m³が4×10⁴molに相当する として,対応するベースラインガス流量Q_{Base} は次式で与えられる。

$$Q_{Base} = S_{eff} \cdot P_{Base} = (10^{8} \sim 10^{9}) Pa \cdot m^{3} / s$$

= 4 × 10¹² ~ 10¹³ mol/s (4)

われわれの測定条件では 10 °mol/s オーダー 以上のガス放出シグナルを観測することが多く ベースラインに対する信号の強度比は 10[°]以上 と充分高かった。数種の 4 重極質量分析計を 使ったが主に使用したのは m/e = 1 ~ 100 を測 定範囲とする Balzers 社製品である。その構成

部品はコントローラ,高周波RFジェネレー タ,チャンネルトロン増幅器,プリアンプ,パ ソコン用ソフトウエア,クロスビーム・イオン ソース分析管である。この分析装置による定量 の原理を理解するには真空工学の基礎。と次に 述べる標準ガスによる校正手順を知ることが手 っ取り早い。

§3 標準ガスリーク法による物理的校正

市販の QMS について線形性の範囲を広くする 最適設定条件を求めた研究が参考になる。^{40 9)}

われわれはガス放出分析に適した実用的な感 度係数として,(5)式のガス圧 Piに対する感度 係数ではなく、チャンバーを通過するガス流量 Qi に対する(6)式の流量感度係数 ki を求めた。 実測データを図4に示す。



図 3

vaive

図 3 にガス流量校正系の構成を示す。標準 ガス溜の内容積は75 cm³であり,その圧力を ダイアフラム型精密圧力計 (MKS 社製, full scale 133 Pa 分解能 5 桁半) で測定した。ガ ス溜めから加熱炉を経由して QMS チャンバー に流れるガスのコンダクタンスは微小流量用可 変リークバルブで調整した。

3.ガス流量の校正

3 1.ガスリーク法による物理的校正

通常,四重極質量分析器のガス種iに対する 分圧感度係数 kj はイオン電流 lj [A=C・s¹] とガス分圧 Piの比例定数として定義される。

$$\mathbf{I}_{j} = \mathbf{k}_{j} \cdot \mathbf{P}_{j} \tag{5}$$

QMS 分析管を購入すると, 例えば 10[®]Pa の アルゴンガス圧に対するイオン電流1の値が "感度"として検査表に付いてくることがある。 定量分析を目的とする場合,二桁前後の圧力範 囲にわたって(5)の線形性を保つことを確認した い。Lieszkovszky 等 NIST の研究グループが



 $I_{j} = \kappa_{j} \cdot Q_{j}$

ここで Qi は QMS ヘッドを装着したチャン バーに流れ込むガス種 j の流量 [mol・s¹] で あり,抽出分析段階ではガラス試料からのガス 放出量になる{Qj>>真空チャンバー壁面のガ ス脱着・吸着・放出量,という条件を満たして いる装置の場合)。ただし κj は実効排気速度な どの装置定数に依存し,真空配管系の一部を改 造しても大きく変化する。(4)式にならい Q_i S_{j eff}・P_jの関係を使うとチャンバーの実効排気 速度 S_{j eff},流量感度係数 κ_j,分圧感度係数 s_j の関係は次式で表せる。

k_j ∝_i ≅ S_{j,eff} (7)
 ガス溜め内のガスの物質量 n はリーク操作の
 間,時間とともに減少する。ガス溜めの圧力 P_R
 (t)を精密測定することによって⁽⁸⁾式から Q_j
 (t)を求めることが出来る。

 $Q(t) = -dn_j/dt = -d(P_RV_R/RT)/dt = -(V_R/RT)/dt$

P_f(t)>>Q_{Base}なのでQ(t)は(9)式で近似され,(10)~(12)式が導かれる。

 $Q_{i}(t) \cong P_{g}$,

$Q(t) \cong C \cdot P_R$,	(9)
$dP_{R}/P_{R} \cong - d(CRT/V_{R})/dt = - dt / \tau$,	
$\tau = V_R / CRT$	(10)
$P_{f}(t) = P_{f}(0) \exp(-t/\tau)$	(11)
$I(t) = \kappa_j \cdot Q(t) = C\kappa_j P_j$	
= κ (V _R / τ RT)P _j (0) exp(- t/ τ)	(12)

ここでCはニードルバルブのコンダクタン スであり一定範囲内で可変であるが、最適値で 固定する。Cの値は(10)により?の測定値から求 められる。

分析管のチューニングとリーク条件を最適化 するとlog10 [l(t)]対t, log1[Pf(t)]対tはほぼ 平行な2本の直線になる(図4)。それぞれ の直線に乗る範囲の全データを直線回帰式で表 すとその係数から(13)式に従ってlog10Kjを求める ことができる。

$$\log_{10}P(t) - \log_{10}I(t) = \log_{10}(\tau RT / V_R) \log_{10}\kappa j$$
 (13)

このようにして求めた κ_iは直線域データの

平均操作によって得られた値であるが,次に定 義する"微分流量感度係数" ^ακ」は測定の各時 点の前後数点の測定値に狭めた範囲についての 直線回帰により(14)式で時間の関数として定義す る(本来は差分商というべきであろうが便宜上 微分係数と呼ぶ)。P(t)とI(t)は独立した測 定器を使うが,両者のクロックを一致させると κ_iをtまたはQ(t)の関数として求められる。



この方法によるデータの一例を図5に示 す。3回繰り返し測定した結果を重ね書きし ているが,再現性が良く κ(t)を定数と見なせ る範囲が一目で分かる。このグラフはデータの 異常を敏感に検出するので装置や測定条件の不 具合の発見に好都合であり,われわれは分析作 業の前に毎回 κ の測定を行った。図 4 はわれ われが使った中で最良の機種で得られたもので ある。市販の分析管には定量分析に向かない機 種もあるがカタログだけでは見抜きにくい。ま た Lieszkovszky 等が報告しているように少な くとも 3 個の QMS 操作パラメーターを最適 化する必要があるが、
う最適値からのズレに対す る許容範囲が狭い機種ではチューニングに余計 な労力を要する。ガス溜からのリーク流量の最 適化も広範囲の直線性を得るために必要であ

る。われわれの装置では標準ガス溜めの初期圧 力 10 Pa _π は 100 秒程度に設定すると高い直線 性が得られた。

(2)標準ガス放出物質による化学的校正

ガスリーク法では"物理的"に校正した感度 係数が得られる。他方,正確なガス放出量が確 認されている標準物質からのガス放出を測定す ると,"化学的"に校正することができる。物 理的,化学的という異なる2種の校正結果を 比較することによって校正法の信頼性,整合性 を確認できる。われわれは標準試薬 CaCO₃か ら発生する CO₂ガス量を本装置で繰り返し測 定した。真空中なので常圧より低い温度範 囲,500から900の範囲で CO₂が発生する が、その量は±10%程度の範囲に入り,高真空 領域の測定としては良い再現性を得た。

4.ガラスに含まれる複数の酸化還元種の相互 干渉

吸蔵ガス分析装置の応用の一例として酸化還 元種の相互干渉についてわれわれが行った研究 を紹介する。超高純度ガラスを溶融すると酸化 還元種が清澄作用効果を示す下限は0.01 質量 %オーダーという低い濃度であることが実感さ れる。この濃度レベルまで考えると通常純度の ガラスには Fe など普遍的に存在する不純物の



他に意図的に加えられる清澄剤や着色剤など, 複数の酸化還元種が存在する。それ等の相互作 用が無視できない場合がある。

図 6 a に基本組成 74 SiO₂ 16 Na₂O 10 CaO (モル比)のソーダ石灰ガラスに清澄剤として Na₂SO₄ だけを 0 6 mol%加えたガラスのガス放 出,同図(b)に Na₂SOと CeO₂ を 0.6 mol% ずつ加えたガラスのガス放出を示す { 信号強度 の都合で実際に使われる量より増やした }。

Na₂SO₄のみ添加した場合には SO₄(g)は 1335 ±25 の範囲で放出されるが, Na₂SO₄+CeO₂ を添加した場合には 1275±25 であり,放出 温度は約60 も低下する.もともとガラス産 業では Na₂SO₄ 清澄剤は還元剤と共添加されて きた.つまり Na₂SO₄の SO₂ 放出反応(15)は(16)の ような還元剤の作用により促進されることが利 用されていた。

2 Na₂SO₄	2 Na ₂ O + 2 SO ₂ (g)	+ O ₂	(15)
2 Ce ₂ O ₃ + O	² 4 CeO ₂		(16)
2 Na₂SO₄	2 Na₂SO₃ + O <u>∢</u> g)		(17)

図 7 は図 6 の積分曲線である。共添加によって SO₂ 放出量が 70% 近く増大することが分かる。また 1300 ~ 1400 の範囲での O₂ 放出



図 6

量が増加する。(16)の逆反応であろう。共存する 酸化還元種の相互干渉が如何に大きいかが真空 抽出分析装置によって定量的に示された。



図 7

あとがき

ガラスの製造・加工技術は3500年前ごろ、エ ジプト新王国時代に作られたガラス工芸品に見 るように古代から非常に高い水準に達してい た。近代まで高度の技能が科学より先行してき た。筆者もガラスの科学的研究と開発研究を通 じて共同作業した技能者の技に舌を巻くことが しばしばあった。新しく開発したガラス組成に について清澄剤の組み合わせ・量を探索すると き,技能職の人が鋭い観察力で泡の発生する温 度域を肉眼で見極めながら判断してあっさり解 決したことがある。しかし精密な物理・化学的 な測定系を組み上げて解析すると、その成果は 普遍性と予測能力が高くなり、科学の言葉で誰 でも学習できるし、適用範囲も広がる。卓越し た熟練者が持つ技能の本質も理解できるように なる。本装置の組立と校正法の確立,その応用 に関する研究は筆者の開発研究の一つの記念碑 になった。技能と科学的発想とのコラボレーシ ョンは実りが多い。

本装置の設計製作と応用に関する研究は 2000年に完了した。昨年イタリアのParma市 で開催された ICG TC 14 (ガラスの泡に関す る国際技術委員会)に参加したが,そこで QMS 真空抽出によるガラスの吸蔵ガス定量分 析の精密化に関する努力がヨーロッパで継続さ れ優れた成果を挙げつつあることを知った。こ の委員会の活動はインタ - ネットで一部公表さ れているから興味ある方は見ていただきたい。 超高真空技術を持つベンチャー企業の力につい ては日本は恵まれているが,ヨーロッパの基礎 研究は日本よりも長期的ビジョンで恒常的に継 続されているようだ。

謝辞

本研究を支援していただいた(社)ニューガラス フォーラム,ガラス各社,研究組織のリーダー だった川副博司,近藤敬,横尾俊信などの諸氏 に深謝します。本稿の実験データは私の研究室 で修士論文研究をした青柳誠,斉藤宣和,内山 聡の諸君が測定した成果です。

本研究の装置設計で参考にしたのがウシオ電 機の森本氏等が開発した個体石英ガラスを 1,000 まで加熱したときに放出されるガスを 分析する装置である¹⁰⁾。分析の原理は共通な部 分があったので見学させて頂いた。その基礎の 上に本装置では①ガラス融液からのガスを分析 するため常用最高温度1600 まで上げるこ と,②融液からのガス放出は時間的に滑らかな 曲線で表される放出と,泡がはじけるときのパ ルス的な放出が重なるため両者を正確に測定す る新しい炉やQマスチャンバー,設計コンセ プトを導入した。

引用文献

- Beerkens R and Henke de Waal, "Mechanism of oxygen diffusion in glassmelts containing variable valence ions", J.Am.Ceram.Soc., 73,1857 61 (1990).以後多数の論文を発表.
- 2)Crank ل , The mathematics of diffusion(Clarendon Press 1 st ed .1956 , 2 nd ed .1975)
- 3)Yoshikawa,H.,Miura,H.,Kawase,Y., 'Dissolution of bubbles in glassmelts with equilibrium redox reactions: approximations for a moving bubble boundary" J. Mat Sci 33 (1998), 2701 2707.以後多 数の論文を発表。;
- 4) a.今川宏,「ガラス融液中の溶存ガスと泡の発生」 [総説]New Glass 11(1996),6~0.b)今川宏,「ガ ラス中のガス分析」New Glass 15 No.4 33 36 c) 今川宏,「気体の各種ガラスへの溶解と拡散」真空 43 (2000),946 950.
- 5) 平成 10,11,12 年度新エネルギー・産業技術総合 開発機構研究受託成果報告書:新規産業支援型国際 標準開発事業「ニューガラス高温物性の評価方法の

標準化」,§ガス溶解度の評価技術に関する研究開 発。

- 6) Imagawa ,H . ,Aoyagi ,M . ,Saito ,N . ,and Uchiyama ,S . , " Redox behaviors of Ce and Sb in soda lime glass studied by evolved gas and UV spectroscopic analysis" ,Glastech Ber . ,Glass Science and Technology ,68 C 2 (1995) 217 224 .
- 7)Stlyarova ,V .L . ,& Semenov ,G .A . , "Mass spectrometric study of the vaporization of oxide systems" (John Wiley)
- 8) Delchar, T.A., "Vacuum physics and technique" (Chapman & Hall 1993)など。
- 9) Lieszkovszky ,L ,Filipelli ,A .R . ,and Tilford ,C . R . , "Metrological characteristics of a group of quadrupole partial pressure analyzers" ,J .Vac Sci .Technol .A 8 ,3838 3854 (1990).
- 10) Morimoto, Y., Igarashi T., Sugahara H. and Nasu, S., "Analysis of gas release from vitreous silica", J.Non-Cryst.Solids,139 (1992) 35-46.