# プロファイリングフロートの重量調整について

伊澤 堅志\*1 水野 恵介\*1 宮崎 基\*2 井上亜沙子\*3 安藤健太郎\*1 高槻 靖\*1 小林 大洋\*2 竹内 謙介\*2

プロファイリングフロートを所定の深度に滞在させるための重量調整について,実海域の条件を調べて,必要な精度を静力学 的観点から検討した。太平洋の熱帯・亜熱帯海域の2000m深付近では,フロートの1gの重量変化は10m程度の滞在深度の違 いを生むが,一旦その深度に停止すれば安定してその深度にとどまる。しかし,現在のフロートのブラッダー容量では,西部太平 洋熱帯域や東部インド洋においては海面まで確実に浮上するには浮力不足であることを示した。また,当センターで実施してい る高圧試験水槽によるフロートの重量調整方法を紹介し,その際に必要な精度や注意すべき点について論じた。さらに,具体的 な実験例をあげ,重量調整の計算方法を詳細に示すとともに,実験データを入力すればフロートに付加すべきバラスト重量が自 動的に計算できるソフトウェアも掲載した。

キーワード:アルゴ計画,プロファイリングフロート,滞在深度,重量調整,高圧水槽

# On the weight adjustment of profiling float

Kenji IZAWA<sup>\*4</sup> Keisuke MIZUNO<sup>\*4</sup> Motoki MIYAZAKI<sup>\*5</sup> Asako INOUE<sup>\*6</sup> Kentaro ANDO<sup>\*4</sup> Yasushi TAKATSUKI<sup>\*4</sup> Taiyo KOBAYASHI<sup>\*5</sup> Kensuke TAKEUCHI<sup>\*5</sup>

In order to park a profiling float at an appointed depth, relevant method of ballasting is examined from a view of hydrography and statics. It is shown that the weight change of float by 1gram makes around 10m parking depth difference, although it keeps that depth stably in the case of tropical and subtropical Pacific Ocean. It is pointed out that the buoyancy (i.e. bladder volume) of present APEX type float is not adequit in a certain area of western equatorial Pacific and eastern tropical Indian Ocean. Also, a method of ballasting using high pressure tank is described in detail, and calculation of ballasting weight is explained by giving an example. A software of the calculation for ballasting weight is shown in appendix.

Keywords : Argo, profiling float, parking depth, ballasting, pressure tank

<sup>\*1</sup> 海洋科学技術センター

<sup>\*2</sup> 地球観測フロンティア研究システム

**<sup>\*</sup>**3 (株)マリン・ワーク・ジャパン

<sup>\*4</sup> Japan Mrine Science and Technology Center

<sup>\*5</sup> Frontier Observational Research System for Global Change

<sup>\*6</sup> Marine Works Japan Ltd.

1. はじめに

最近, ARGO計画が開始され, 国際協力のもと近い将来 3000個程度のプロファイリングフロート(以下フロートと略す) が全球的に展開される(Roemmich et al.1999, Wilson 1999, 水野 2000, 佐伯 2000など)。各フロートは, 2000m深まで沈降 して周囲の海水の密度と釣り合って, その深度(滞在深度, parking depth)で漂い, 10日毎に海面まで浮上する。浮上中 に測定した2000mから海面までの水温・塩分鉛直プロファイ ルの観測値を衛星経由で観測者のもとへ伝送する(図1)。





各フロートは4年間観測を繰り返し,得られたデータは,ほぼ リアルタイムで国際的に交換が行なわれ,全球の2000mまで の海洋の様子がほぼ10日ごとに明らかになる計画である。

この計画で使用するフロートは現在2・3種類あるが,作動の原理は同一で図2に示すようにその体積を増減させて浮力を調節することにより浮沈制御を行う。すなわち,フロート 筐体内部から底部にあるブラッダーへ鉱油を注入して浮力 を増し,逆にブラッダーから筐体内部に戻して浮力を減らす。 この種のフロートはすでに比較的浅い深度(数100mまで)を 対象とするものは開発されており(Swift and Riser 1994),WOCE計画では特定の海域で浅い深度に小規模に 投入された実績があって(Davis et al. 1992, Davis 1999),全 く新しい技術ではないが,本計画では2000mを基準的な滞 在深度とし,かつ長期間(4年程度)安定してデータが取得で きるフロートを利用することとしている。

この計画には多数のフロートが使用されるが,成功のた めには海洋学的な知見を基礎に技術的な問題点を十分検 討しておくことが必要である。まず,フロートは目指す滞在深 度にとどまり,かつ確実に浮上して測定した観測データを通 信できることが重要である。既存のフロートは,長期間の作 動を実現するため電池の消耗を押さえる必要があり,水圧 に抗してブラッダーを膨張させる仕事は電力を消費するの で,浮力すなわちブラッダー容量はできるだけ小さく設計さ れており,海域によっては浮力が不足することもある(Swift



図2 プロファイリングフロートの仕組み Fig. 2 Sketch of profiling float (APEX type).

and Riser 2000)。このため,投入前に滞在深度における海水の密度を予測し,ブラッダーを最小近くまで縮めた時に中立となるようにフロートの重量調整(ballasting)を行ってフロートの持つ浮力を最大限利用するようにしている。

本論文では,まず重量調整に関して,現実の海域の密度 分布を基礎に静力学的な観点からフロートが中立になる条 件を示し,海洋科学技術センターで実施している重量調整 方法を具体的に紹介する。次に現在のフロートの海面への 浮上能力を論じ,さらに重量調整の意義や実用上必要な精 度に関する議論を行う。

#### 2. 海域の現場密度分布と水温分布

海水の密度は水温・塩分のほか圧力によっても変化する。 図3は東経130度沿いの海水の現場密度の鉛直断面であ る。この図より北太平洋の2000m深(図の縦軸はデシバール 単位の圧力で示すが,ほとんどm単位の深度と見てよい。) では,いずれも1037kg/m<sup>3</sup>程度であることがわかる。このこと は,一度この深度で中立になれば,フロートは海中を漂いつ つも,それ自体の密度が安定な限り,ほぼ同一の深度を維 持できることを示している。



図3 R 在130度に沿った現場密度の超自断面 Fig. 3 Vertical section of in-situ density along 130E.

また、図中右側にはこの海域の平均の現場密度の鉛直 プロファイルを示した。この深度ではプロファイルが直線に 近く、現場密度の変化率はほぼ一定(1mあたり0.005kg/m<sup>3</sup>) になることを示している。この鉛直密度勾配では、フロート の体積を簡単のため20リットルと仮定すると、フロートの重 量が1g変わればフロートの密度は0.05kg/m<sup>3</sup>だけ変化する。 これは滞在深度が10m変化することを意味する。また、フ ロートの体積が1cm<sup>3</sup>変化してもほぼ同様な変化が生じるは ずである。このことから滞在深度の誤差を10m以下にする には、かなり正確な重量と体積の制御が必要であることが わかる。

一方、フロート自体も滞在深度で中立になった後は一定 の密度を保たねばならない。フロート筐体はアルミニウム製 であるが水圧で圧縮を受ける。ただし、海水自体の圧縮率 より小さい。このため、何らかの擾乱でフロートが滞在深度 からやや下降(上昇)しても、水圧増加(減少)で収縮(膨張) する分は周囲の海水よりも小さい。よって、フロートは周囲の 海水より軽く(重く)なり、元の滞在深度に復元するから安定 に滞在深度にとどまることが可能となる。

フロート筐体は金属製のため周囲の海水の温度変化に よってもフロートの体積は変化する。図4は太平洋における 2000m深の長期平均水温分布である。全体に空間的な変 動は小さく、特に北太平洋ではほぼ全域にわたり水温は 2℃前後であり場所的な変化はほぼ±0.2℃の範囲にある。 時間的な変動は、World Ocean Atlas 1998(NOAA 1998) に よれば、さらに小さくほとんどの海域で標準偏差は0.05℃以 下である。空間的な温度変化(0.2℃)に対するフロート体積 の変化は、筐体素材の物性(アルミニウムが一般的)から計 算すると、滞在深度の変化にはほとんど影響しない。

### 3. 滞在深度における力の釣り合い

所定の滞在深度でフロートが中立になるためには,フロートにはたらく重力と浮力が釣り合わなければならない。これ は以下の式で表すことができる。

$$M_n g = \rho(s, t, p) V(t, p) g \quad \cdots \quad \cdots \quad \cdots \quad \cdots \quad (1)$$

左辺が重力,右辺は浮力を示している。ここで, M<sub>n</sub>は中立 となるフロートの質量, gは重力加速度, s, t, pはそれぞれ塩 分,水温, 圧力でpは滞在深度における海水の現場密度であ る。また, Vは滞在深度におけるフロートの体積で温度と圧力 により変化するが,これはフロート筐体の物性に依存する。

すでに述べたように現場密度ρは,北太平洋の場合 2000mでは安定しているので投入前にかなり精度良く予測 できる。また,*M*<sub>n</sub>はフロートの内部におもり(バラスト)を入れ て自由に制御できる。所定の深度で中立になるようにフロー トの重さを調整する作業がフロートの重量調整(ballasting) である。問題は滞在深度におけるフロートの体積 V(*t*,*p*)をど のように決定するかである。これは次式で表すことができる。

$$V(t,p) = V_0 [(1 - \gamma p) + \alpha (t_0 - t)] \quad \cdots \quad \cdots \quad (2)$$

ここで、 $\alpha$ はフロートの温度による体積膨張率、 $\gamma$ はフロートの圧縮率である。 $V_0$ は1気圧下の室温(基準温度;任意に定義できる)における体積である。 $\alpha$ は筐体の素材の線膨張率(体積膨張率はその3倍)から計算する。 よって、未確定のパラメータ $V_0, \gamma$ について何らかの方法で決定できれば、(1)式から滞在深度で中立になるフロートの重量が計算できる。 $V_0$ は通常20リットルを越える大きさで、



図4 水深2000mの年平均水温(℃)。等温線の間隔は0.1℃毎(NOAA 1998より) Fig. 4 Annual mean temperature (℃) at 2000m depth. Contour interval is 0.1℃ (after NOAA 1998)

これを誤差1cm<sup>3</sup>以下の精度で測定するのは通常は困難で ある。これは次節に述べる高圧試験水槽を用いた実験から 得られる。

## 4. 高圧試験水槽を使った重量調整

高圧試験水槽を模式的に図5に示す。装置は水槽内のビ デオカメラ及びスタンドと水槽外のビデオモニタで構成され る。スタンドはカメラの取付台座,及びフロートの保護枠を兼 ね,この枠の中にフロートの底部に鎖を付けてセットする(写 真1)。水槽内には水温計と圧力計が必要である。これらが 装備されていない場合にはCTDを水槽内に設置する。

実験では水槽に清水(通常の水道水)を満たして密閉し, 徐々に加圧する。フロートは始めは着底している。加圧によ りフロートの体積は次第に圧縮されるが,周囲の水自体も 圧縮されて密度が増す。ただし,水の圧縮率の方がフロー トのそれよりも大きいため,結果としてフロートの受ける浮力 が次第に増加し,ついに自重を越えて浮上し始める。自重 を越えた余剰の浮力はフロート底部に取り付けられた チェーンを吊り上げてバランスする。この吊り上げたチェー ンの長さを予めフロート側面に印した目盛(通常は2cm間隔) をビデオモニタで読みとれば,吊り上げ重量すなわち余剰 浮力がわかる。

実験開始時には,フロートは着底していなくてはならない



図5 本実験に使用した高圧試験水槽の模式図 Fig. 5 Pressure tank system used in this ballasting experiment.



写真1 スタンドにセットされたフロートとビデオカメラ Photo 1 Float and video camera with stand.

から、実験前にフロートにリング状のウェイトをアンテナに通 して付加し(写真2)、中立より少し重く調整する。これは、少 し加圧すれば浮上が始まり、最大の圧力下でも読み取るフ ロートの目盛りがビデオモニタの視野に収まる条件を満たす ように設定する。この実験前の調整を予備重量調整(rough ballasting)とよび、従来の実験結果を参照にするか、初回は 実際にフロートを水中に漬けてリングの数を加減しながら調



写真2 予備重量調整用ウエイト Photo 2 Weights for rough ballasting (rings put on the anntenna).



写真3 チェーンと治具 Photo 3 Chain with attachment to the float.

整する。また、フロートの底部にはチェーンを取り付けるため の小さな治具が必要である(写真3)。上記のウェイト、治具、 チェーンの最大重量は合計200g(約25cm<sup>3</sup>)と規定し、加圧 中の水の密度変化による水中重量変化の影響を無視でき る範囲にとる。

ある圧力 pの下で、フロートがチェーンを長さhだけ吊り上 げて静止したとすると、フロートにはたらく力の釣り合いは以  $M_{f} + m_{c} h(t,p) + m_{w} = \rho(0,t,p) V_{0} [1 - \gamma \rho + \alpha (t-t_{0})]$ .....(3)

ここで、 $m_c$ はチェーンの単位長あたりの水中重量、 $m_w$ は予 備重量調整でフロートに取り付けたウェイト及び治具の水中 重量を合計したものである。(3)式で、 $M_f$ ,  $m_c$ ,  $m_w$ ,  $\alpha$  は既知 の定数で, t は計測し、実験でpを与えてhが得られる。また、  $\rho$ はpとtから計算できる。よって、(3)式の未知数は $V_o$ と $\gamma$ の 2つの定数のみである。t は実質的に一定とみてよく、 $m_c$  hは 圧力のみの関数となるから、左辺第2項と3項の和 ( $m_c h(t,p) + m_w$ )をとって、M(p)と書ける。水槽内の温度を 基準の水温 ( $t=t_0$ )にとれば、(3)式は

 $M(p) = \rho(p) V_0 (1 - \gamma p) - M_f \qquad \cdots \qquad (4)$ 

となる。この関数は水の圧縮率(体積弾性率の逆数)を κ(p)とすると以下の式で近似でき,かつ,圧力に関してほ とんど直線的に増加するグラフとなる(付録A参照)。

 $M(p) = \rho(0) V_0(\kappa(p) - \gamma) p + (\rho(0) V_0 - M_f) \cdots (5)$ 

一方、(4)式は2つの異なる圧力 pを与えてM(p)を計測す れば、 $V_o$ と $\gamma$ を未知数とする連立方程式が得られ、これを解 いてM(p)の関数形が決定できる。しかしながら、M(p)は測 定誤差を伴うから、この方法ではM(p)の推定精度に問題が ある。よって、様々な圧力下でM(p)を計測して、pの一次回 帰式(M(p) = Ap + B)によりM(p)を推定している。

上の(4)式で表される理論上の重量調整曲線の切片は,  $M(0) = \rho(0) V_0 - M_f$ である。これは,測定結果から計算 した回帰直線の切片Bに相当し,両者は近似的に等しい  $(B = \rho(0) V_0 - M_f)$ から $V_0$ の近似値が得られる。

滞在深度におけるフロートの体積(V<sub>0</sub>(1-γp))は(4)式から簡単に求まるので,前節(2)式から実海域の水温による熱膨張分を付加して,現場のフロートの全体積を求め,これと海水密度との積から中立となるフロートの全重量が計算できる((1)式参照)。この重量になるようにバラストをフロートに入れて調整すればよい。

#### 5. 重量調整の実験例

ここでは、海洋科学技術センターで行われた実験の例を 示す。試験用のフロートは、Webb社製のAPEX-SBEモデル (SN.225)である。また、水槽内には実験中の水温と圧力を モニターするため、Seabird社製のCTDセンサー(SBE9plus) を設置した。その水温・圧力測定精度はそれぞれ、0.001℃、 0.9 dbである。

フロートを水槽に入れて密閉して, 圧力ゼロから2000db付 近まで加圧する。以後, 徐々に減圧しながら様々な圧力下で チェーンの吊り上げ量を計測した後, 再び加圧しながら同様 に計測して, 合計11点の圧力下で測定値を得た(表1)。

表1 浮力試験データ Table 1 Ballasting Experiment data

測定番号 Measurement Number	圧力 Pressure [dbar]	浮上距離 Rising length [cm]	チェーン重量 Chanin Weight [g]	総重量 Total ballast [g]
1	1920.1	38.8	31.35	35.69
2	1818.4	31.2	25.21	29.55
3	1727.7	24.2	19.55	23.89
4	1623.4	16.2	13.09	17.43
5	1526.6	9.4	7.60	11.94
6	1427.5	1.4	1.13	5.47
7	1477.2	4.8	3.88	8.22
8	1578.5	12.6	10.18	14.52
9	1675.8	19.8	16.00	20.34
10	1773.4	27.4	22.14	26.48
11	1871.8	34.6	27.96	32.30

(注) チェーン重量:浮上距離をチェーンの重量に換算した値<</li>
 総重量 :チェーン重量 + ウエイト + 治具重量
 ※Chain Weight : Calculated from rising length of the chain
 ※Total Ballast : Weight of (Chain + Ring + Attachment)

このデータからM(p)の一次回帰式を求めると,

 $M(p)[g] = 0.061099[g/db] p[db] - 81.79[g] \cdots (6)$ 

が得られた。これを重量調整曲線(ballasting curve)とよ ぶ。図6に実験結果と回帰直線を示す。この直線の傾きは, 圧力が1db上がる毎にフロートが受ける浮力の増加分を示 し,Y切片は圧力ゼロの時に必要なフロートのバラスト重量 を示す。この場合は1気圧下では重量が浮力に対して 81.79g過剰で,フロートが着底していたことを示している。

実験に用いた各項目の明細は表2に示した。まず,①の滞 在深度の圧力を任意に設定して,②,③に推定値を与える。 ④~⑥及び⑨は測定して求める。⑦は既知で,この例では Webb社のAPEX型のフロートは素材のアルミニウム(AL-6061) で(Webb Research Co. 1999),その線膨張率(2.3×10<sup>-5</sup>/℃: Dexter 1979)の3倍を体膨張率として用いた。

⑩以下は逐次,計算あるいは実験により求められる。最後 に⑰でフロートに付加すべきバラスト重量 *M*<sub>b</sub>が得られる。こ の計算の詳細に関しては,付録Cにプログラムを掲載した。

これまで、フロートの圧縮率自体は計算しなかったが、<sup>(3)</sup> で圧力下のフロートの体積 ( $V_0$  ( $1 - \gamma p$ ))を計算する過程で すでに体積と圧縮率を含めた値が得られており、明示的に 算出する必要はないからである。ただし、実際に計算すると、  $\gamma = 2.230 \times 10^6$ /dbを得る。この値は海水の圧縮率の約半分 にあたる(付録Aの表A1参照)。

ちなみに,理論上の重量調整曲線は前節の(5)式で良く近似 でき,(5)式は $\rho(0) V_0 (\kappa(p) - \gamma)$ がほぼ一定のため、これを傾き とする直線に近い。この傾きを平均的な $\kappa(p)$ の値で計算すると、 0.06184となり、おおよそ上記の回帰曲線に近いことが確認できる。



図6 重量調整曲線の例 Fig. 6 An example of ballasting curve obtained by the experiment.

#### 6. 海面浮上の条件

これまでの議論で,目標の深度で中立になるフロートの重 量が決定する方法が得られた。しかし,一方で観測データ を衛星経由で送信するためフロートは海面まで確実に浮上 しなければならない。このためには,ブラッダーを膨張させ てフロートの密度を海面の海水密度より小さくすればよい。 すなわち,海面におけるフロートの体積をV,,ブラッダーの膨 張分を \deltaV,海水密度を ρとし,滞在深度におけるフロートの 体積をV(t,p),海水の密度を ρとして,

$$\rho(V_s + \delta V) > \rho' V(t, p) \quad \cdots \quad \cdots \quad \cdots \quad \cdots \quad (7)$$

が成立すればよい。ここで,基準温度を海面温度にとり (*V<sub>s</sub>*=*V<sub>0</sub>*), *V*(*t*,*p*)に(2)式を代入して整理すると

 $\delta V > V_s \left( \rho' / \rho \right) \left\{ \left( 1 - \rho / \rho' \right) - \gamma p + \alpha \left( t_p - t_s \right) \right\} \dots (8)$ 

が得られる。ここでt,,t,は滞在深度,海面における水温で

表2 バラスト重量の計算の明細 Table 2 Specification of ballast weight calculation

項目(item)	記号(symbol)	值(value)	備考(remarks)
①滞在深度圧力	p	2000 [dbar]	任意に設定
pressure at parking depth	ľ		arbitrary
②滞在震度水温	t	2.0 [°C]	推定值
in-situ temperature at parking depth			estimated
③滞在深度現場密度	ρ(s, t, p)	1.03687 [g/cm <sup>3</sup> ]	推定值
in-situ density at parking depth	, , , , , , , ,	10 1	estimated
④フロート初期重量	M <sub>f</sub>	25050.5 [g]	実測値
initial weight of float			measured
⑤チェーン単位長水中重量	m <sub>c</sub>	0.808 [g/cm <sup>3</sup> ]	実測値
weight of chain per unit length(in water)			measured
⑥ウェート水中重量(治具込み)	mw	4.34 [g]	実測値
weight of attached ring weight(in water)			measured
⑦フロート体膨張率	α	6.90×10-5 [/℃]	アルミの線膨張率
coefficient of thermal expansion of float			property of alminum
⑧タンク内圧力	р	2000 [dbar]	①と同じ
tank water pressure			same as ①
⑨タンク内水温	to	9.20 [°C]	実測値
tank water temperature		2-	measured
10タンク内の水の密度	ρ(0, t <sub>0</sub> , p)	1.00916 [g/cm³]	状態方桯式
tank water density			equation of state
①タンク内付加総重量	m <sub>c</sub> h (t, p) + m <sub>w</sub>	40.4 [g]	重量調整曲線より
added weight to the float			ballasting curve
12タンク内フロート総重量	M <sub>f</sub>	25090.9 [g]	M <sub>f</sub> +m <sub>c</sub> h(p)+m <sub>w</sub>
total weight of the float		a 4000 4 5 31	
(3)タンク内ノロート体積	V <sub>0</sub> (1-γp)	24863.1 [cm°]	M <sub>f</sub> / ρ (0, t <sub>0</sub> , p)
float volume in the tank		04074 5 [	手見調整曲約とい
(4)1気圧トノロート体積(温度t <sub>0</sub> )	V <sub>0</sub>	24974.5 [Cm <sup>-</sup> ]	里 里 里 重 詞 登 世 禄 よ り ト ー し ー も ・ し
float volume in air pressure		$0.4050 = 7.5 \text{ m}^{31}$	ballasting curve
⑤ 滞 仕 床 度 で の ノ 山 ー ト 体 植 代 。 、 、 、 、 、 、 、 、 、 、 、 、 、	V <sub>0</sub>	24850.7 [cm <sup>-</sup> ]	$V_0 (1 - \gamma p + \alpha (t - t_0))$
float volume at parking deptn			
10/市壮沐皮でのノロート里里	IVIn	20/0/.1 [Y]	$\rho$ (S, I, $\rho$ ) v <sub>p</sub>
noat weight at parking depth のバラフト香島	M	716 6 [a]	NA NA
Wハノヘト里里 ballaat waight	IVI <sub>b</sub>	/ 10.0 [9]	ivi <sub>n</sub> - ivi <sub>f</sub>

ある。もし、上式の両辺が等しければフロートは海面すれす れで中立になる。実際はフロートにはアンテナ部を海面より 完全に空中に持ち上げる浮力が必要であるが、これは海面 付近でエアブラッダーに空気を注入して膨張させて別に得 られるため、上記の計算には考慮しなくてよい。

上式の右辺で、pは想定する滞在深度(2000db)であり、その水温( $t_p$ )、現場密度( $\rho$ )は前述のようにかなり精度良く推定され、 $\alpha$ は既知、 $\gamma$ は前節の重量調整実験で得られている。左辺の $\delta V$ を一定とおけば、フロートが海面に到達するか否かは(8)式の成立に依存し、海面の海水密度と水温の値があれば判定できる。

ここで、(8) 式右辺の中括弧内の各項の大きさを見積もる。 滞在深度と海面との密度差が大きい場所が問題となるから、 熱帯・亜熱帯を想定すると、密度差の分 $(1-\rho/\rho')$ が20×10<sup>3</sup>程 度、フロートの圧縮効果分 $(-\gamma p)$ が $-5\times10^3$ 、温度変化の効果  $(\alpha(t_p-t_s): 水温差20$  Cとして)が $-1\sim -2\times10^3$ 程度であって、 密度差の効果が大きいが、いずれも同程度のオーダーである。

海面の海水の密度・温度は時空間的に変化が大きいが, 過去の観測データから海域毎にそれぞれの標準偏差を求 め,それらの変化は一定の相関(この場合は-0.75と仮定) を持ちながら正規分布に従う確率変数と仮定して,浮上する 確率を計算した。ここではWebb社のAPEXタイプのフロート (鉱油内蔵量260cm<sup>3</sup>)について,歴史データ(WOA98)から緯 経度5度の海域毎に浮上確率を計算した(図7)。ただし,次 節で述べるように内蔵する鉱油の全量を利用することはない ので,利用可能な鉱油量は全量の80%と仮定した。図より, このフロートは太平洋熱帯域の暖水プールや東部インド洋で は浮上しない場合がかなりあることを示しており,これらの海 域では既存のフロートでは2000mまでの観測を確実に行うの は不可能で,より大きい浮力を持つフロートが必要である。

#### 7. 議論

重力調整試験には様々な測定誤差を伴うため、この実験 から決定されたバラスト重量には微小な誤差が含まれ、現 場密度・水温と想定値との間の微小な誤差も存在する。 よって、フロートには多少の誤差は自動的に修正する機能が 必要となる。すなわち、フロートは投入後沈降しつつ圧力を 計測し、所定の深度付近になると、ブラッダーに注入する鉱 油量を微調整しながら目標の深度で停止するようにプログラ ムされている(最初の潜航のみ。以後は同量を注入)。この 微修正のため滞在深度ではブラッダーを完全には収縮させ ず、多少の余裕が必要で、フロートの持つ鉱油量は全てを利 用できるわけではない。

既存のフロートは前述のように海域によっては必ずしも十 分な浮力を持たないので,精度良く重量調整を行って最大 限の浮力を引き出すことが必要となる。特に太平洋の熱 帯・亜熱帯海域,東部インド洋を対象とする場合は重量調 整が重要となる。

#### 7.1. 重量調整実験の精度の検討

重量調整曲線におけるM(p)を決定するために測定する 項目はチェーン吊り上げ長さのみである。これをチェーンの 重量に変換し、ウェイト・治具分の一定重量を加えて、吊り上 げ総重量を得る。チェーン・ウェイト・治具はいずれもステン レス製で、空中・水中重量を計測してそれらの密度から各々 の材質の確認を行う。重量計測は標準分銅で較正した電 子天秤により精度 0.02gで計測される。

吊り上げたチェーンの重量は、吊り上げ長をフロートに印 された2cm間隔の目盛りで読取る精度(0.2cm)に依存し、 チェーンの単位長重量は0.8g/cmだから測定誤差は0.16g で、ウェイトと治具は0.02gの精度で測定されているから、全 体の吊り上げ重量の測定誤差は約0.16gである。ただし、p も1db程度の測定誤差がある。この誤差がM(p)に及ぼす影 響は回帰直線の傾きに比例し、この実験例では0.06gであ るから、両者の測定誤差により得られるM(p)の測定誤差は、 双方の平方和の平方根をとって、0.17gと推定される。

個々の*M*(*p*)の測定値には上記の誤差が含まれるが,他に も様々な要因による誤差が測定値に含まれる。このため,実



図7 260cm<sup>3</sup>ブラッダーを持つフロートの水深2000dbからの年平均浮上確率。ただし利用可能な鉱油量は20%のマージンを引いたものと仮定した。

Fig. 7 Annual mean probability of surfacing from 2000db for floats with 260cm<sup>3</sup> bladder oil volume (with a safety margin of 20%).

験値に最小二乗法による回帰直線をあてはめてM(p)を決定 する。この回帰直線と測定値のずれの度合いから、回帰式の 予測誤差が推定できる。この場合、個々の測定値と回帰直線 との偏差( $\epsilon_i = y_i - Y_i, y_i$ は第i番目の測定値、 $Y_i$ は回帰直線上の 予測値)を求め、その標準偏差 ( $\sqrt{\sum \epsilon_i^2 / (n-2)}$ ) が予測誤 差となる。ここで、nは実験の回数である。n-2で割っているの は、すでに切片と傾きを実験値から求めているので自由度が 2だけ減少したからである。ちなみに、この実験での予測誤差 は0.24[g]であった。これを  $s_e$ とおくと圧力 X での予測値 y の 信頼区間は以下の式で計算できる(田中、脇本1983)。

$$Y - t\alpha \sqrt{\{1 + 1/n + (X - X_{mean})^2 / nS_{xx}\}} s_e < y$$
  
$$< Y + t\alpha \{1 + 1/n + (X - X_{mean})^2 / nS_{xx}\} s_e$$

Yは圧力Xに対応する回帰直線上の値,  $X_{mean}$ と $S_{xx}$ はこの実験のXの平均と分散(ただし, 偏差平方和をnで割ったもの) である。信頼限界を95%とすると,自由度9だから,  $t_a$ = 2.262となり, 圧力2000dbにおける回帰直線の信頼区間は, 40.41±0.67[g]となった。これは1g以内の目標精度を満たし ている。

なお,実験において回帰直線による予測値と実験値の差 の標準偏差の許容範囲は0.8g以下と設定した。この実験例 では十分許容範囲内であるが,もし許容範囲を越えた場合 は再実験を行なっている。

## 7.2. バラスト重量の推定誤差

重量調整では、フロートに付加すべき重量(*M<sub>b</sub>*)のみが必要である。第5節の表2では逐次計算を行っているが、以下のようにまとめて計算すると、バラスト重量の誤差を推定しやすい。すなわち、表2を参照して、

$$M_{b} = M_{n} - M_{f} = \rho(s, t, p) V_{0} \{1 - \gamma p + \alpha (t - t_{0})\} - M_{f},$$

これに,  $V_0(1-\gamma p) = (M(p)+M_f)/\rho(0,t_0,p)$ , を代入し, 簡単のため,

 $\rho = \rho(0, t_0, p), \rho' = \rho(s, t, p), とおくと,$ 

$$M_{b} = \rho'(M(p) + M_{f}) / \rho + \rho' V_{0} \alpha (t - t_{0}) - M_{f},$$

整理すると,

 $M_{b} = M(p) \rho' / \rho + \rho' V_{0} \alpha (t - t_{0}) + M_{f} (\rho' - \rho) / \rho \cdots (9)$ 

が得られる。ここで、 $\rho' \sim 1$ 、 $\rho \sim 1$ 、 $\rho' / \rho \sim 1$ 、 $(\rho' - \rho) / \rho \sim 0.03$ 、  $\alpha(t-t_0) \sim 0.0014$ (水温差20℃として)であるから、 $M_b$ に対する 各項の誤差の影響を評価できる。

すなわち,第1項は,そのままM(p)の測定誤差が $M_b$ の誤 差に影響する。一方,第2項は $\alpha(t-t_0)$ が小さく, $V_0$ に10cm<sup>3</sup> の誤差があっても $M_b$ には0.014gの誤差しか影響しない。第 3項は, *M<sub>t</sub>*の10gの誤差が*M<sub>b</sub>*の0.3gの誤差を生む程度で, あ まり影響がない。よって, *M<sub>b</sub>*を精度良く求めるには, 重量調 整曲線の精度向上が効果的である。

## 7.3. タンクの水温変化や気泡の影響

高圧水槽実験では、加圧による断熱圧縮のためタンク内の水温が上昇するはずである。ちなみに、2000dbの圧力をかければ、0.14℃の昇温が見込まれる。この昇温により水の密度は0.000018g/cm<sup>3</sup>減少する。しかしながら、通常は以下の検討によりこの効果を無視している。

すなわち,フロート体積[cm<sup>3</sup>]と重量[g]はおおよそ25000だ から,(9)式の かこの変化を受ければ,第3項は0.44g増加す る。また,昇温は第1項の重量調整曲線にも影響する。すな わち,最大圧力の2000dbでは昇温による水の密度の減少に 対し,フロート体積の増加(0.24cm<sup>3</sup>)があり,結局フロートの浮 力は0.20gだけ減少する。その分重量調整曲線の吊り上げ重 量が減少する。しかしながら,断熱効果は2000dbで最大で, 低圧部では昇温が小さく,重量調整曲線の予測誤差に及ぼ す影響は小さいと考えられる。*M*<sub>b</sub>の推定誤差は,主に(9)式 第3項の誤差が影響するが無視できる大きさである。

重量調整に及ぼす断熱変化の影響は比較的小さいが, 実際には水槽内部に温度躍層が生じたり,時間的な温度変 化を受けることがある。タンク内の水温が10-20℃帯にあると すれば,水温が1℃上昇することによる影響を同様に見積も ると,水は0.0001g/cm<sup>3</sup>の密度低下を生み,これにより(9)式 第3項は2.5g増加し,重量曲線は全体に0.8g程度減少する。 よって, $M_b$ には1.7g程度の誤差が生じる。この誤差は許容 範囲を超えている。よって,実験中のタンク内水温は一様,か つ安定になるよう十分管理する必要がある。この実験に使用 した試験水槽は一度水道水をリザーバータンクに貯めて一 昼夜放置してから加圧する。秋冬の季節に数回の浮力試験 を行ったがこの期間では水温は比較的安定していた。

この実験で、フロートを水槽に入れると、表面に気泡が付着するのは避けられない。(4)式で気泡はフロート体積を増加させる誤差要因になる。しかしながら、気泡の体積は圧力に反比例して小さくなるので、気泡による誤差は急速に減少する。実験では一度加圧することによって気泡をフロートから離脱させた後に計測を開始している。

# 7.4. フロートの圧縮率と熱膨張率が浮上に果たす役割

重量調整に関しては、フロートの熱膨張の影響は小さく、 フロートの圧縮率の影響は重量調整曲線に包含されて明示 的に示されなかった。しかしながら、実海域での浮上につ いては両者の影響がかなり大きい。すなわち、実際にフロー トで得られた水温・塩分の鉛直プロファイル(図8左)から、 浮上中のフロート体積の変化を圧縮と熱膨張の効果に分け て、各々の浮力に対する寄与分を示したのが図8右である。 ここでは滞在深度における寄与分をゼロとした。これによれ ば、浮上中のフロート体積の膨張による浮力への寄与は、圧 力の効果の方が大きいが、温度躍層以浅の暖い海水による 体積変化も無視できないことがわかる。



- 図8 左:フロートで観測された水温・塩分鉛直分布の例, 太線は水温, 細線は塩分 右:フロートが浮上中, 水温の上昇によるフロートの熱膨張で得られた浮力(細線)と減圧によりフロートが膨張することで 得られた浮力(太線)
- Fig. 8 Left panel : An example of vertical temperature/salinity profile observed by a profiling float.
   Right panel : Contribution to buoyancy of float by heat expansion effect (thin line) and decompression effect (thick line) at the observing (rising) phase shown in the left panel.

フロートの圧縮率は、水の圧縮率と比較すると50%程度 である。これは、滞在深度から浮上する際には、フロート自 身も膨張することを意味し、全く圧縮性のないフロートに比 べれば膨張分だけ浮力を持っていることになる。仮に圧縮 率が水と同じならば、圧力のみの効果を考えると、どの深さ でも周囲の水と同じ密度を保つことができる。さらに通常は 上層ほど水温が高いので熱膨張による効果も期待でき、少 しブラッダーで体積を増せば浮上が可能となる。

フロートの重量調整曲線の傾きは,近似式(5)から水とフ ロートの圧縮率の差(κ(p)-γ)に比例するから水に近い圧 縮率を持った場合は傾きがゼロに近く,重量調整曲線は水 平となり,どの圧力下でも同一のバラストで中立になる。し かし,これは逆に同一の深度に安定してとどまれないことを 意味する。ただ,適当な圧縮率の増加により重量調整曲線 の傾きを緩くし,より小さなバラスト重量で済むようにすること はできる。ある程度のフロート筐体の圧縮率の増加は,浮 上に必要なブラッダーの容量を小さくできる利点がある。

前節で見たように,既存のフロートは2000mを滞在深度と した場合,太平洋熱帯域や東部インド洋などの海域で浮力 不足となるから全球的な展開のためにはより大きな鉱油量 が必要である。Webb社のAPEXのようにピストンをモーター で押し出すタイプのフロートは,原理的にはピストンの長さな いし太さの変更により容量の増加が可能であるが,設計上 フロートの大型化は電池容量の増大,内部の設計変更にも 及ぶため鉱油量増大は簡単ではないようである。上の議論 からフロートの圧縮率を少し大きくすることによっても浮力は かなり増加するので,この方法も含めて浮力増大を考えるべ きであろう。

## 8. まとめ

本文では、実海域の海洋条件を検討して、静力学的な観 点からフロートが2000m深で中立になるための条件や海面 への浮上能力を調べた。2000m深でフロートを停止させるた め、重量調整実験の重要性を論じ、当センターで実施してい る高圧試験水槽による調整方法を具体的に述べた。また、 重量調整実験に必要な精度や注意すべき点を指摘した。要 点は以下のとおりである。

- (1)太平洋の熱帯・亜熱帯海域において,2000m深付近の 海水の現場密度分布によれば,既存のフロートの1gの重 量の違いは,10m程度の滞在深度の違いを生む。ただ し,その深度の水温・現場密度は空間的に一様かつ安 定で,一旦その深度に停止したフロートはこの深度にと どまることができる。
- (2)現在のフロートのブラッダー容量では,西部太平洋熱帯

域や東部インド洋では海面まで確実に浮上するには浮 カ不足であるため,浮上能力を最大限利用すべき海域 は広く,このためには精密な重量調整が必要となる。

- (3) フロートが中立になるには、海水密度とフロート密度の一 致が必要で、事前に滞在深度の温度・密度は精度良く 推定できるから、圧力と温度によるフロートの体積変化を 知り、フロート重量を調整する必要があり、これは高圧試 験水槽による実験で得られる。
- (4) フロートに付加すべき重量は、高圧水槽実験での圧力と フロートによるチェーンの吊り上げ重量との関係の一次 回帰式である重量調整曲線から求めることができる。
- (5) 正確な重量調整のためには, 重量調整曲線の精度が重 要で, チェーン・ウェイト・治具の正確な重量測定とともに, 水槽内の温度管理が重要である。
- (6)フロートの浮上に関しては、浮上中の水温・圧力の変化 によるフロートの体積変化が浮力の増加にかなり有効 で、大きな圧縮率を持つフロートは必要なブラッダー容量 を小さくできる利点がある。

特定の海域におけるフロートの浮力不足の問題に関して は、より大きなブラッダーが必要であるが、一方ではフロート の長期稼動のため電力消費の小さいブラッダー容量の小さ いフロートが望ましい。大きな浮力を持つタイプのもの (Provor)もあるが、稼動期間と多くの電池の搭載、サイズの 大型化などの問題がある。将来、多数のフロートの展開に はボランティア船からの投入が必要となるため、フロートの小 型化が必要となろう。この場合は搭載電池数やサイズの制 約でブラッダーも小型化が必要となり、体積が小さくなるため 重量調整は今後も必要であろう。

#### 9. 謝辞

本研究に先立ち, ワシントン大学, スクリプス海洋研究所 の好意により圧力水槽や調整装置と実験の様子を見学する 機会を得た。ワシントン大学のライザー教授, スイフト博士か らは実験方法について多くの有益な助言を得た。またスク リプス海洋研究所のデュフォー博士からは浮力計測方法や 浮力試験方法について有益な示唆を得た。これらの方々に 厚くお礼申し上げる。また,本研究の高圧水槽実験にあ たっては,当センター施設課の久保下氏と(株)マリン・ワー ク・ジャパンの菊間氏から運用面で協力を得た。本研究は, 平成12年度から内閣府により開始された"ミレニアムプロ ジェクト"の一環として実施されているプロジェクトである「高 度海洋観測システムの構築」により実施されたものである。

## 付録A. 重量調整曲線の直線性の検討

一般に海水の密度ρの圧力による変化は水温,塩分,圧 力をそれぞれ *s*, *t*, *p*とすると以下の式で表される(気象庁 1972)。

$$\rho(s,t,p) = \rho(s,t,0)/(1-p/K(s,t,p)) \cdot \cdots \cdot (A1)$$

ただし,  $K(s,t,p) = K(s,t,0) + Ap + Bp^{2}$ 

ここで, Kは海水の体積弾性率で, AとBはいずれもtとsの 関数である。これは, 海水に1気圧 (p=0)から次第に圧力 p をかけて縮んだ割合から, 単位分縮めるのに必要な平均の 圧力を示し, 圧縮率(圧力 pを加えたときに縮む割合)の逆 数である。

本文で述べたように,高圧水槽実験では,s=0で,tも実 質的に一定( $t=t_0$ )と見てよいから,A, B いずれも定数となり, Kはpのみの2次関数となる。圧縮率を $\kappa$ とおいて ( $\kappa$ (p) = 1/K(p)), (A1)を書き換えると,

 $\rho(p) = \rho(0) / (1 - p\kappa(p)) \cdots (A2)$ 

となる。本文(4)式に上式を代入すると、

$$M(p) = \rho(0) V_0 (1 - \gamma p) / (1 - p \kappa(p)) - M_f \cdots (A3)$$

が得られる。この式の変数項 $(1-\gamma p)/(1-p\kappa(p))$ において、分子は圧力によりフロートが縮む効果、分母は水の縮む効果を表している。水の方が縮む割合が大きいから、M(p)はpとともに増加する。水の圧縮分 $p\kappa(p)$ を様々なケースで計算すると(表A1)、いずれも1%以下で小さく、 $\gamma p$ も通常は $p\kappa(p)$ の1/2程度で小さい。よって、(A3)式の右辺の変数pを含む項は、以下の式でかなり良く近似できる(誤差0.005%以下)。

$$(1 - \gamma p)/(1 - p\kappa(p)) = 1 + (\kappa(p) - \gamma)p \quad \cdots \quad (A4)$$

この近似式を(A3)に用いれば,

$$M(p) \coloneqq \rho(0) V_0 (\kappa(p) - \gamma) p + (\rho(0) V_0 - M_f) \cdots (A5)$$

が得られる。右辺の κ (p) はpに関してほぼ一定 (0-2000db で3%程度の変化) であることから, (A5) のグラフは直線に近いと期待できる。

表A1 水の圧縮比 Table A1 Ratio of compressed volume of water

	0db	500db	1000db	1500db	2000db
℃0	0	0.00252342	0.00500574	0.00744782	0.00985047
10℃	0	0.00237190	0.00470730	0.00700697	0.00927170
20°C	0	0.00227730	0.00452054	0.00673051	0.00890797
30℃	0	0.00222178	0.00441059	0.00656724	0.00869250

厳密には、M(p)はpの複雑な分数関数であるが、その グラフを描くと(図A1)直線に近いことがわかる(t=9.2°C、  $\gamma=2.23\times10^{-5}$ /db、 $V_0=24975.5$ cm<sup>3</sup>とし、p=0でM(p)=0とする)。



図A1 理論的に求めた重量調整曲線(実線)と最小自乗法により得られた直線近似(波線)

Fig.A1 Theoretical ballasting curve (solid line) and fittest linear curve by least square method (dashed line).

この関数に一次関数を当てはめると、図中の破線の回帰直 線(1.221 + 0.06112×10<sup>5</sup> p)が得られ、直線の近似度は差の 標準偏差が0.455gであった。他の温度で計算しても近似度 は変わらない(表A2)。この誤差は実際の海洋で4-5mのフ ロート滞在深度の違いを生むが、許容範囲内であり直線近 似で差し支えないと考えられる。

#### 表A2 水温による直線近似誤差の変化

Table A2 Fitness of linear fitting curve in terms of tank water temperature

Temperature (°C)	Error (RMS)	
0	0.50	
10	0.45	
20	0.42	
30	0.41	

# 付録B. フロートやウェイト等の空中及び水中重量に関する 注意点

フロートやウェイト等の重量は空中で計測されるため,正確に は空気の浮力分の補正が必要である。ここでは、フロート、ウェイ ト、チェーン、治具の重量について、空気の浮力の影響を評価す る。また、本文中ではフロート以外の物体の水中重量は水圧にか かわらず一定として取り扱ったが、その妥当性を以下に検討する。

## 1. 空気の浮力がフロート重量等に与える影響

1気圧下の空気の密度は温度と湿度により決まる。理科年表 (東京天文台1990)によれば,空気の密度は温度0-30℃,湿度 0-100%の範囲で,1.146~1.293g/ ↓の間にある。空気の密度 を1.2g/↓すればフロートの体積は約25リットル程度だから,空 気の浮力は30g程度となり無視できない大きさである。

本文で述べたように1気圧下のフロート体積(V<sub>0</sub>)は,より正確 には重量調整曲線から求まるが,近似値は予備重量調整から 求められる。すなわち,予備重量調整ではフロートを水槽に入 れ,水面にわずかに浮く状態から徐々にウェイトを増やしていく。 ウェイトは1つ25gないし50gのリングを使用するから,最初にフ ロートが沈むまでに付加したウェイト重量をm<sub>w</sub>とすれば,これ は水中で中立となるために付加すべき重量を上回るが, 誤差は 25g以内に収まる。ただし, フロートには気泡も付くから誤差(経 験から通常は10g以下)の原因になるが, これを考慮して更に控 え目に見積っても50gよりは良い精度で決定できる。このとき, 水中でフロートがほぼ中立と見ると, 以下の近似式が成り立つ。

 $V_0 \rho = M_f' + V_0 \rho_a + m_w' \quad \dots \quad (B1)$ 

ここで,  $M_f$ は空中で計測したフロートの重量,  $\rho_a$ は空気の密度 である。ウェイト重量 $m_w$ 'も空中で計測したものであるから空気の 浮力の影響を受ける。本文で述べたように、ウェイト、治具、チェー ンの合計重量は最大200gと規定したから、 $m_w$ 'はこれ以下である。 ウェイトの材質である18-8ステンレス(SUS304)の密度は7.9[g/cm<sup>3</sup>] (日本機械学会 1993)だから、その体積は25cm<sup>3</sup>を超えない。よっ て空気の浮力はせいぜい0.03gに過ぎず、無視して良い。

フロート体積V<sub>0</sub>の近似値は(B1)から以下の式で表される。

 $V_0 = (M_f' + m_w') / (\rho - \rho_a) \quad \dots \quad (B2)$ 

上式右辺のフロート体積の概算値は,上述のようにm<sub>w</sub>'の 誤差は50g以下であり,分母はほぼ1(g/cm<sup>3</sup>)であることから, 誤差50cm<sup>3</sup>以内に収まる。

フロートにかかる空気の浮力はV<sub>o</sub>ρ<sub>a</sub>だから,このV<sub>o</sub>に上記 概算値を用いても誤差は最大でも0.06g程度となりM<sub>f</sub>の測定 精度0.5gよりも小さく,十分な近似となっている。よって,予備 重量調整で得た体積の近似値から空気の浮力を見積もり, これをM<sub>f</sub>に加えて真のフロート重量M<sub>f</sub>を求めればよい。

実際には、同一ロットのフロートの体積は50cm<sup>3</sup>よりもはる かに良い工作精度と考えられるから、個々のフロートについ て空気浮力補正分を計算する必要はなく、一定値を加えれ ば十分と考えられる。

また,上述のようにウェイトについては体積が十分小さく, 空気浮力補正が不要なことを示したが,治具やチェーンに ついてもウェイトと同じ材質で体積はより小さいため同様な 理由により空気浮力補正は不要である。

2. 水中でのチェーン等の圧縮と浮力の変化

チェーン,治具,ウェイトの材質である18-8ステンレス (SUS304)の体積弾性率(K)は,

以下の式で与えられる。

K = E/[3(1-2v)]

ここで, *E*は縦弾性率, *ν*はポアソン比である。これらの 値はそれぞれ, 189 [GPa], 0.2であるから(日本機械学会 1993), 体積弾性率は105 [GPa]である。チェーン, 治具, ウェイトの1気圧下での体積を*V*, 水槽内の圧力を*p*, この圧 力下での圧縮分をΔ*V*とすると,

 $p = K \Delta V / V$ 

の関係があり、2000db (20MPa)下では、圧縮比 $\Delta V/V$ は約0.0002となる。すでに述べたように、ウエイト、チェーン等の総重量は200[g]以下だからVは25cm<sup>3</sup>を超えず、 $\Delta V$ は最大でも0.005[cm<sup>3</sup>]となるから、体積は一定と見てよい。

一方,ウェイト,チェーン等にはたらく浮力は,水圧による 水の密度の変化にも依存する。水の密度は2000db下では1 気圧下よりも約1%増加する(表A1参照)。浮力は体積と密 度の積だから,浮力の増加分はせいぜい0.25gである。この 分,水中重量が減少するが,必要な重量調整の精度から見 て無視して差し支えない。

## 付録C. 浮力試験のデータ処理方法

浮力試験で得られたデータを処理するためにWindows上 で作動するソフトウエアを開発した。用いた言語はVisual Basicであるが,より一般性を持たせるためにN<sub>88</sub>-日本語 BASIC (86)に書き直したものを掲載する。

本プログラムでは,高圧水槽実験において計測した圧力とフ ロートが吊り上げた鎖の長さの組のデータを入力すると,重量 調整曲線が求まる。これに基づき,任意に指定した深度で中立 にするためにフロートに付加すべきおもりの重量が得られる。

使用方法の詳細についてはプログラムリスト先頭部にあ るコメント行を参照されたい。

このリストのうち、1540行から1740行に書き込まれている DATA文は実験で得られた結果である。データ文は、サン プル数、各圧力でのチェーンの吊り上げ量、チェーンの単位 長さあたりの重量、ウエイトの重量、フロート初期重量が登録 されている。また、滞在深度の水温・塩分・圧力は通常一定 であるからDATA文とは別に値を定義してある。Windows 版ではこのデータの登録部分は図C1のようなグラフィカル ユーザーインタフェースにより利用しやすくなっているが、 データ処理の内容はこのリストと同一である。

なお,このプログラムはhttp://w3.jamstec.go.jp/J-ARGO/ に掲載されているので必要なら参照されるとよい。



図C1 重量調整用ソフトウエア入力画面

Fig.C1 Graphical user interface of a program for ballasting experiments using pressure tank.

プログラムリスト 1000 ' SAVE "BALLAST.BAS" 1010 ' 1020 1) 概要 1030、このソフトウエアはプロファイリングフロートの重量調整(ballasting)に使用 1040'される。 1050 ' 1060 ' 高圧試験水槽を用いて計測された圧力とフロートが吊り上げる鎖の長さより 1070 ' 重量調整曲線(ballasting curve)を求め、これより滞在深度にフロートを停止さ 1080 ' せる(海水の密度とフロートの密度が等しくなる)ためのおもりの重量を決定する。 1090 ' 1100 2) 必要なデータと入力方法 1110 '・圧力試験のデータ入力 1120 'DATA文を編集して行う。 1130 'DATA文の並びは次のとおりである。 1140'なお(H)と(L)は振動した場合のことを考えている。 1150 ' 1160 ' サンプリング数 N 1170 ' 圧力1, 吊り上げ量(H)1, 吊り上げ量(L)1 1180' 圧力2, 吊り上げ量(H)2, 吊り上げ量(L)2 1190 ' 1200 ' 1210 ' 1220 ' 1230 ' 圧力N, 吊り上げ量(H)N, 吊り上げ量(L)N 1240' チェーンの単位あたりの重量 1250' ウエイトの重量 1260' フロート初期重量 1270 タンク内水温 1280 ' 1290 '・滞在深度の条件 1300 'DATA文の下の次の変数を編集する。 1310 1320 ' O.TEMP# = 5.13# '滞在深度水温 1330 ' O.SALT# = 34.325# '滞在深度塩分 1340 ' TP# = 2000# '滞在深度圧力 1350 ' 1360 ' ・タンク内塩分 1370 ' 1380 ' T.SALT# = 0# 'タンク内塩分(通常は0) 1390 ' 1400 '3) 単位 1410、このソフトウエアで使用している単位は次のとおりである。 1420' 塩分 [psu] 1430' 水温 [℃] 1440' 圧力 [db] 1450' 重量 [g] 1460' 密度 [g/cm^3] 1470 ' 1480 ' 1490 '4) その他 1500 ' 計算は倍精度で行われる。 1510 ' 1520 ' 1530 ' 1550 ' 1560 ' APEX-SBE SN.225 重量調整データ 1570 ' 実験日 平成 13年 2月 1日 1580 'サンプリング数 1590 DATA 11 1600 DATA 1920.1, 38.8, 38.8

```
1610 DATA 1818.4. 31.2. 31.2
1620 DATA 1727.7, 24.2, 24.2
1630 DATA 1623.4, 16.2, 16.2
1640 DATA 1526.6, 9.4, 9.4
1650 DATA 1427.5, 1.4, 1.4
1660 DATA 1477.2, 4.8, 4.8
1670 DATA 1578.5, 12.6, 12.6
1680 DATA 1675.8, 19.8, 19.8
1690 DATA 1773.4, 27.4, 27.4
1700 DATA 1871.8, 34.6, 34.6
1710 DATA 0.808 'チェーンの単位あたりの重量
                      'ウエイトの重量
1720 DATA 4.34
1730 DATA 25050.5
                        'フロート初期重量
                     'タンク内水温
1740 DATA 9.2
1750 '
1770 '
1780 O.TEMP# = 2#
                       '滞在深度水温
                        '滞在深度塩分
1790 O.SALT# = 34.6#
1800 TP# = 2000#
                      '滞在深度圧力
1810 '
                       'タンク内塩分
1820 T.SALT# = 0#
1830 '
1840 AL.TXP# = .000069#
                       ' アルミ容器膨張率
1850 '
1860 '
1870 ' ***** 密度計算のための係数 *****
1880 '
1890 ZB0# = .824493#
1900 ZB1# = -.0040899#
1910 ZB2# = .000076438#
1920 ZB3# = -.00000082467#
1930 ZB4# = .000000053875#
1940 '
1950 ZC0# = -.00572466#
1960 ZC1# = .00010227#
1970 ZC2# = -.0000016546#
1980 '
1990 ZD0# = .00048314#
2000 '
2010 ZA0# = 999.842594#
2020 ZA1# = .06793952#
2030 ZA2# = -.00909529#
2040 ZA3# = .0001001685#
2050 ZA4# = -.000001120083#
2060 ZA5# = .00000006536332#
2070 '
2080 ZF0# = 54.6746#
2090 ZF1# = -.603459#
2100 ZF2# = .0109987#
2110 ZF3# = -.00006167#
2120'
2130 ZG0# = .07944#
2140 ZG1# = .016483#
2150 ZG2# = -.00053009#
2160 '
2170 ZI0# = .0022838#
2180 ZI1# = -.000010981#
2190 ZI2# = -.0000016078#
2200 '
2210 ZJ0# = .000191075#
2220 '
```

```
2230 ZM0# = -.00000099348#
2240 ZM1# = .00000020816#
2250 ZM2# = .0000000091697#
2260 '
2270 ZE0# = 19652.21#
2280 ZE1# = 148.4206#
2290 ZE2# = -2.327105#
2300 ZE3# = .01360477#
2310 ZE4# = -.00005155288#
2320 '
2330 ZH0# = 3.239908#
2340 ZH1# = .00143713#
2350 ZH2# = .000116092#
2360 ZH3# = -.000000577905#
2370 '
2380 ZK0# = .0000850935#
2390 ZK1# = -.00000612293#
2400 ZK2# = .00000052787#
2410 '
2420 '
2430 ' ***** メインルーチン *****
2440 '
2450 *MAIN
2460 '
2470'--- データの読込 ---
2480 '
2490 READ N
2500 DIM PRESS#(N), HLEVEL#(N), LLEVEL#(N), M.CHAIN#(N), V.CHAIN#(N)
2510 DIM DX(N), DY(N), CAL#(N), MASS#(N), DEN#(N), VOL#(N)
2520 '
2530
        FOR J = 1 TO N
2540
            READ PRESS#(J)
2550
            READ HLEVEL#(J)
2560
            READ LLEVEL#(J)
2570
         NEXT J
2580 '
                          'チェーンの単位長あたりの重量
2590 READ W.CHAIN#
                             'ウエイトの重量
2600 READ M.REMOVE#
                           'フロート重量初期値
2610 READ INIT.MASS#
                          'タンク内水温
2620 READ T.TEMP#
2630 '
2640'--- チェーンとウエイトの重量計算 ---
2650 '
2660 FOR J = 1 TO N
      M.CHAIN#(J) = (HLEVEL#(J)+LLEVEL#(J))/2*W.CHAIN#+M.REMOVE#
2670
2680
      NEXT J
2690 '
2700 '
2710' --- 最小自乗法による重量調整曲線の計算 --
2720 '
2730 FOR J = 1 TO N
      DX(J) = PRESS#(J)
2740
2750
       DY(J) = M.CHAIN#(J)
2760 NEXT J
2770 GOSUB *KAIKI

    2780
    AA = A
    'バラスティングカーブ 切片

    2790
    BB = B
    '
    傾斜

2790 BB = B
                          傾斜
2800 STD.DEV = DEV '標準偏差
2810'
2820' --- タンク内の密度の計算 ---
2830 '
2840 T# = T.TEMP#
```

2850 S# = T.SALT# 2860 P# = TP# / 10# 2870 GOSUB \*DENSITY 2880 T.DENS# = ZRSTP# / 1000# 2890 2900 ' --- 滞在深度の海水の密度の計算 ---2910 ' 2920 T# = O.TEMP# 2930 S# = O.SALT#  $2940 \quad P \# = T P \# \ / \ 10 \#$ 2950 GOSUB \*DENSITY 2960 O.DENS# = ZRSTP# / 1000# 2970 ' 2980'--- 1気圧下フロート体積(温度t0の計算)---2990 ' 3000 T# = T.TEMP#  $3010 \quad S \# = 0$ 3020 P # = 03030 GOSUB \*DENSITY 3040 INIT.DENS# = ZRSTP# / 1000 3050 INIT.VOL# = (INIT.MASS# + AA ) / INIT.DENS# 3060 ' 3070'--- 各々の計算 ---3080 '  $3090 \quad T.MASS\# = \ INIT.MASS\# + BB*TP\# + AA$  $3100 \quad T.BALLAST\# = BB*TP\# + AA$ 3110 T.VOL# = T.MASS# / T.DENS# 3120 D.VOL# = T.VOL#\*(O.TEMP# - T.TEMP#)\*AL.TXP# 3130 O.VOL# = T.VOL# + D.VOL# 3140 O.MASS# = O.VOL# \* O.DENS# 3150 C.MASS# = O.MASS# - T.MASS# 3160 O.BALLAST# = T.BALLAST# + C.MASS# 3170 ' 3180 \*DISP 3190 PRINT USING "重量調整曲線 M(P)[g] =##.######\*P[db] +###.##"; BB,AA 3200 ' 3210 PRINT USING "標準偏差 ##.## [g]"; STD.DEV 3220 PRINT 3230 ' 3240 PRINT "滞在深度圧力 "; 3250 PRINT USING " ###### [db] "; TP# 3260 ' 3270 PRINT "滞在深度水温 " : 3280 PRINT USING " ###.## "; O.TEMP#; 3290 PRINT "[°C]" 3300 ' 3310 PRINT "滞在深度塩分 "; 3320 PRINT USING " ###.### [psu]"; O.SALT# 3330 ' ". 3340 PRINT "滞在深度現場密度 3350 PRINT USING " #.##### [g/cm^3]"; O.DENS# 3360 ' 3370 PRINT "フロート初期重量 ": 3380 PRINT USING " ########.# [g]"; INIT.MASS# 3390 ' 3400 PRINT "チェーン単位長水中重量 "; 3410 PRINT USING " ###.### [g]"; W.CHAIN# 3420 ' 3430 PRINT "ウェイト水中重量(治具込み) "; 3440 PRINT USING " ###.## [g]"; M.REMOVE# 3450 ' 3460 PRINT "フロート体積膨張率 ".

3470 PRINT USING " #.#E-05 "; AL.TXP# \* 100000#; 3480 PRINT "[/°C]" 3490 ' 3500 PRINT "タンク内圧力 ۰. 3510 PRINT USING " ##### [db] "; TP# 3520 ' 3530 PRINT "タンク内温度 ۰. 3540 PRINT USING " ###.### "; T.TEMP#; 3550 PRINT "[℃]" 3560 ' 3570 PRINT "タンク内の水の密度 ": 3580 PRINT USING " #.##### [g/cm^3]"; T.DENS# 3590 ' "; 3600 PRINT "タンク内付加総重量 3610 PRINT USING " ###.## [g]"; T.BALLAST# 3620 ' 3630 PRINT "タンク内フロート総重量 "; 3640 PRINT USING " #######.# [g] "; T.BALLAST# + INIT.MASS# 3650 ' 3660 PRINT "タンク内フロート体積 "; 3670 PRINT USING " ######.# [cm^3]"; T.VOL# 3680 ' 3690 PRINT "1気圧下フロート体積(温度t0) "; 3700 PRINT USING " #####.# [cm^3] "; INIT.VOL# 3710 ' 3720 PRINT "滞在深度でのフロート体積 "; 3730 PRINT USING " ########.# [cm^3]"; O.VOL# 3740 ' 3750 PRINT "滞在深度でのフロート重量 ۰. 3760 PRINT USING " ######## [g]"; O.MASS# 3770 ' 3780 PRINT "バラスト重量 ": 3790 PRINT USING " ####.## [g]"; O.BALLAST# 3800 ' 3810 END 3820 ' 3830 '\*\*\*\*\* 最小自乗法による回帰計算 \*\*\*\*\* 3840 ' 3850 \*KAIKI  $3860 \quad ZX = 0$ 3870 FOR J = 1 TO N ZX = ZX + DX(J)3880 3890 NEXT J 3900 ' 3910 ZY = 0 3920 FOR J = 1 TO N 3930 ZY = ZY + DY(J)3940 NEXT J 3950 '  $3960 \quad ZXY = 0$ 3970 FOR J = 1 TO N ZXY = ZXY + DX(J)\*DY(J)3980 3990 NEXT J 4000 ' 4010 ZXZY = ZX\*ZY 4020 ' 4030 ZXX = 0 FOR J = 1 TO N 4040 4050 ZXX = ZXX + DX(J)\*DX(J)NEXT J 4060 4070 ' 4080 IF (N\*ZXX - ZX\*ZX)= 0 THEN B = 1 : A = 0 : GOTO \*KAIKI2

```
4090
4100 B = (N ZXY - ZXZY)/(N ZXX - ZXZX)
                                                                                                                                                                                                         ' 傾斜
                                                                                                                                                               ' 切片
4110 A = ZY/N - B * ZX/N
4120
4130
4140 '***** 標準偏差の計算 *****
4150 *KAIKI2
4160 DEV1=0
4170 DEV2=0
4180'
4190
                                             FOR J = 1 TO N
4200
                                                            CAL\#(J) = B * DX(J) + A
4210
                                                             CE = CAL\#(J) - DY(J)
                                                            DEV1 = DEV1 + CE * CE
4220
                                                             DEV2 = DEV2 + CE
4230
4240
                                          NEXT J
4250 DEV = SQR((N * DEV1 - DEV2*DEV2)/N/(N-2))
4260 RETURN
4270
4280
4290
4300 ' ***** 海水密度の計算 *****
4310 '
4320 ' 塩分 S#, 水温 T#, 圧力 P#より海水の密度を計算する。
4330 '
4340 *DENSITY
4350 T2# = T#*T#
4360 T3# = T2#*T#
4370 T4# = T3#*T#
4380 T5# = T4#*T#
4390
4400 ZRW# = ZA0# + ZA1#*T# + ZA2#*T2# + ZA3#*T3# + ZA4#*T4# + ZA5#*T5#
4410 \quad ZRST0\# = ZRW\# + (ZB0\# + ZB1\#*T\# + ZB2\#*T2\# + ZB3\#*T3\# + ZB4\#*T4\#)*S\# + ZB4\#*T4\#) + ZB4\#*T4\# + ZB4\# + ZB4\#*T4\# + ZB4\# + ZB4\# + ZB4\#*T4\# + ZB4\# ZB4\# + ZB4\# + ZB4\# + ZB4\# + ZB4\# + ZB4\# + Z
4420 ZRST0# = ZRST0# + (ZC0# + ZC1#*T# + ZC2#*T2#) *S#^(3/2) + ZD0#*S#*S#
4430 '
4440 ZKW# = ZE0# + ZE1#*T# + ZE2#*T2# + ZE3#*T3# + ZE4#*T4#
4450 ZAW# = ZH0# + ZH1#*T# + ZH2#*T2# + ZH3#*T3#
4460 \quad ZBW\# = ZK0\# + ZK1\#^{*}T\# + ZK2\#^{*}T2\#
4470
4480 ZA\# = ZAW\# + (ZI0\# + ZI1\#*T\# + ZI2\#*T2\#)*S\# + ZI0\#*S\#^{(3/2)}
4490 ZB# = ZBW# + (ZM0# + ZM1#*T# + ZM2#*T2#)*S#
4500 '
4510 \quad ZKST0\# = ZKW\# + (ZF0\# + ZF1\#*T\# + ZF2\#*T2\# + ZF3\#*T3\#)*S\# + (ZG0\# + ZF1\#*T2\# + ZF3\#*T3\#)*S\# + (ZG0\# + ZF1\#*T2\# + ZF1\#*T2\# + ZF3\#*T3\#)*S\# + (ZG0\# + ZF1\#*T2\# + ZF1\#*T2\# + ZF1\#*T3\#)*S\# + (ZG0\# + ZF1\#*T2\# + ZF1\#*T3\# + ZF1\#*T3\#)*S\# + (ZG0\# + ZF1\#*T3\# + ZF1\#*T3\# + ZF1\#*T3\# + ZF1\#*T3\#)*S\# + (ZG0\# + ZF1\#*T3\# + ZF1\# + ZF1\#*T3\# + ZF1\# + ZF1\#*T3\# + ZF1\# + Z
                           + ZG1#*T# + ZG2#*T2#)*S#^(3/2)
4520 '
4530 ZKSTP# = ZKST0# + ZA#*P# + ZB#*P#*P#
4540 '
4550 \quad ZRSTP \# = ZRST0 \# / (1 \# - P \# / ZKSTP \#)
4560 ' PRINT S#, T#, P#
4580 RETURN
4590
4600
4610
```

# 参考文献

- 1) NOAA,"World Ocean Atlas 1998 volume2: Temperature of the Pacific Ocean", NOAA Atlas NESDIS28, 166,(1998)
- Davis, R. et al., "The Autonomous Lagrangian Circulation Explore(ALACE)", Journal of atmospheric and Oceanic technology, 9,264-285,(1992)
- Davis, R., "Preliminary results from directly measuring mid-depth circulation in the tropical and South Pacific", Journal of Geophysical Research, (1999)
- Dexter, S. C., "Handbook of Oceanographic Engineering Materials", 314pp, Wilely, NY,(1979)
- 5) 気象庁, 海洋観測指針, (1972)
- 6) 日本機械学会, 機械工学便覧, (丸善, 東京, 1993)
- 7) 東京天文台, 理科年表, (丸善, 東京, 1990)
- Roemmich, D. et al. "On the design and implementation of Argo - A Global Array of Profiling Floats - ", Argo Science Team, (1999)
- 9) 佐伯理郎, "ARGO(アルゴ)計画", 気象, 44(7), 4-8 (2000)
- 10) Swift, D. and S. Riser, "RAFOS Floats: Defining and Targeting Surfaces of Neutral Buoyancy", Journal of atmospheric and Oceanic technology, 11(4), 1079-1092, (1994)
- 11) Swift, D. and S. Riser, "Technical Note: Surveys of Buoyancy Requirements for Profiling Drifters", (2000)
- 12)田中豊, 脇本和昌, 多変量統計解析法, (現代数学社, 東京, 1983), 296
- 水野恵介, "高度海洋監視システム(ARGO計画)構想に ついて", 日本造船学会誌, 854, 485-490(2000)
- 14) Webb Research Corporation, (Users Manual APEX-SBE Profiler), 13 (1999)
- 15) Wilson, S. (ed.), "Observing the Ocean ... in Real Time: Argo" (アルゴ計画パンフレット) (1999)

(原稿受理:2001年8月9日)