

# 超酸化カリウム ( $KO_2$ ) を用いた潜水調査船用 生命維持装置の基礎研究 (その1)

松本文彬<sup>\*1</sup> 竹内正敏<sup>\*1</sup> 安藤久司<sup>\*1</sup>  
藤森絢明<sup>\*2</sup> 木村 朗<sup>\*2</sup> 笠原幹夫<sup>\*3</sup>

現在「しんかい2000」のライフサポート時間は80時間であるが、米国のMTS(Marine Technology Society)勧告では7日間となっている。このMTS勧告を満足するため、また、生命維持装置の小型軽量化を図るため、従来の酸素( $O_2$ )ボンベによる酸素供給および水酸化リチウム(LiOH)による炭酸ガス( $CO_2$ )除去の方式に代るものとして、炭酸ガスを吸収し、酸素を発生する超酸化カリウム( $KO_2$ )に着目し、昭和57年度から5年計画で研究を行っている。本稿では3年間の研究成果として、超酸化カリウム( $KO_2$ )の特性等について中間報告する。

## Basic Study of the Life Support System Using Potassium Superoxide ( $KO_2$ ) for Submersible (Part 1)

Fumiaki Matsumoto<sup>\*4</sup> Masatoshi Takeuchi<sup>\*4</sup> Hisashi Ando<sup>\*4</sup>  
Hiroaki Fujimori<sup>\*5</sup> Akira Kimura<sup>\*5</sup> Mikio Kasahara<sup>\*6</sup>

The life-support time of the present "SHINKAI 2000" is 80 hours, however, MTS recommends that this be extended to 7days.

In order to meet the MTS's recommendation and to make the life-support system more compact, for 3 years we have studied, using a potassium superoxide ( $KO_2$ ) life-support system in place of the  $O_2$  supply system of  $O_2$  bottles and of a  $CO_2$  removal system using LiOH. ( $KO_2$  has  $CO_2$  removal and  $O_2$  generating characteristics.)

This report represents the interim report of the results on the past 3-year study of the  $KO_2$  characteristics.

\*1 深海開発技術部

\*2 川崎重工業(株)

\*3 川重防災工業(株)

\*4 Deep Sea Technology Department

\*5 Kawasaki Heavy Industries, Ltd.

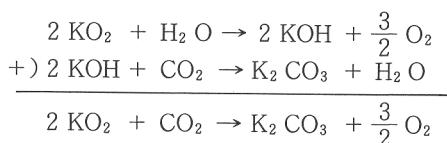
\*6 Kawasaki Safety Service Industries, Ltd.

## 1. はじめに

潜水調査船「しんかい 2000」の乗員 3 名は潜航時間の 8 時間を耐圧殻内径 2.2 m 球の密閉区画内で活動している。このため、この密閉区画は、酸素ボンベ手動操作による酸素分圧制御、キャニスターに詰めた水酸化リチウム (LiOH) による炭酸ガス分圧制御および酸素 ( $O_2$ )、炭酸ガス ( $CO_2$ ) の局部偏在防止のための 1 時間に約 4 回の大気循環ならびに脱臭剤、除湿剤で環境制御をしている。

従来から、潜水船内の環境制御はおおむね、この方式によっているが、近年米国で超酸化カリウム ( $KO_2$ ) による方式について研究がなされているとの情報がある。

超酸化カリウムは一つの薬剤で  $O_2$  を発生しがつ、 $CO_2$  を吸収するという極めて好ましい特性を有している。



しかしながら、 $KO_2$  の反応が不安定で長時間の使用に適さない等の理由で、現在は消火作業用の個人装備呼吸保護具に使用されている程度である。これらの問題点を解決すれば、 $KO_2$  を用いた装

置は「しんかい 2000」のライフサポート時間 80 時間をベースに試算すると表 1 のように重量上のメリットが大きい。

潜水船への搭載機器は小型軽量化に努める必要があることおよび米国 MTS (Marine Technology Society) のライフサポート時間を潜航時間 + 7 日間とする勧告も考え合せ、潜水船用の  $KO_2$  を用いた生命維持装置の研究開発を表 2 のように 5 年計画で行うこととした。

本稿では、昭和 57 年～59 年にかけての成果を以下報告する。

## 2. $KO_2$ 剤の特性調査

昭和 57 年度には主として既存  $KO_2$  剤について通気風量、温度、湿度、 $CO_2$  濃度を変えて  $KO_2$  反応 ( $O_2$  発生、 $CO_2$  吸収) を試験調査し、 $KO_2$  剤の特性を把握した。

### 2.1 試験要領

供試  $KO_2$  剤は既存の純度約 79%，約 7 mm 立方体の粗粒の A<sub>1</sub> 剤および A<sub>2</sub> 剤を約 3 ~ 4 mm 立方体にした細粒の A<sub>2</sub> 剤約 400 g / 1 回をキャニスターに詰め、各 2 時間の通気試験を行った。A<sub>1</sub> 剤、A<sub>2</sub> 剤の性状を表 3 に示す。

試験は温湿度を試験時間内一定に保持するため、恒温恒湿室内で行い、図 1 に示す試験装置で通気

表 1  $KO_2$  方式による「しんかい 2000」生命維持装置の重量試算

Estimated weight of the life support system using potassium superoxide ( $KO_2$ ) for 「SHINKAI 2000」

「しんかい 2000」の現状	$O_2$ ボンベ 100 kg	LiOH キャニスター + 32 kg	= 132 kg
$KO_2$ 、LiOH による本研究装置	$KO_2$ キャニスター 67 kg	LiOH キャニスター + 7 kg	= 74 kg

表 2  $KO_2$  を用いた潜水船用生命維持装置の研究開発計画

Study schedule of the life support system using potassium superoxide ( $KO_2$ ) for submersible

年 度	5 7	5 8	5 9	6 0	6 1
研 究 項 目	↔ $KO_2$ の特性調査 及び選定	↔ $KO_2$ 、LiOH 制御法の検討	↔ 「しんかい 2000」を模擬 した密閉区画中の性能試験		

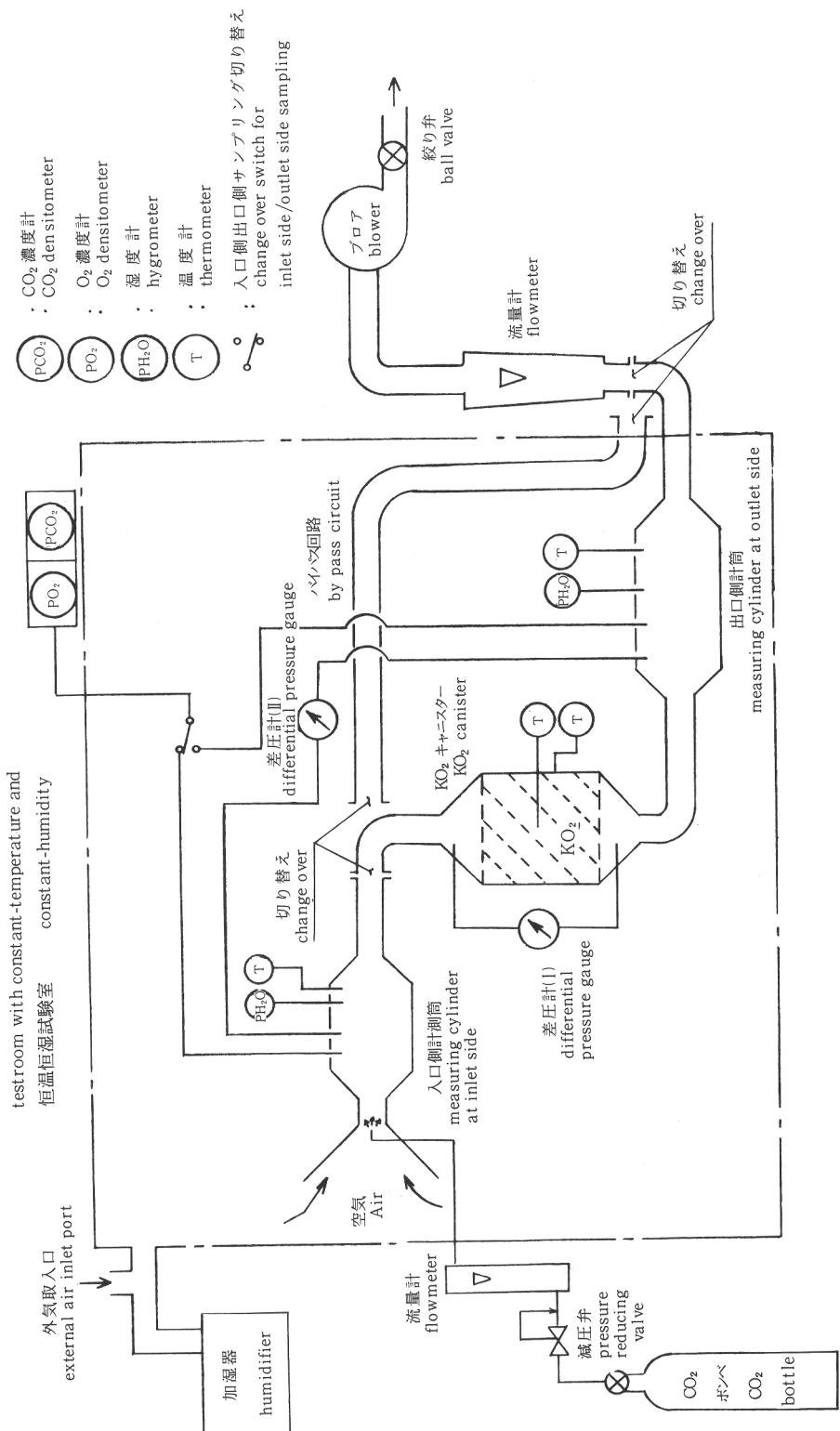


表3 供試KO<sub>2</sub> 剤物性  
Physical properties of KO<sub>2</sub> samples

項目 Item	供試剤種類 Kind of Sampling	57年度 (1982)		58年度 (1983)			
		A <sub>1</sub>	A <sub>2</sub>	A <sub>3</sub>	B	C	D
形 状 Shape		顆 粒 状				板 状	
粒度(メッシュ) Grain size(Mesh)		粗 (2.5~4)	細 (3.5~8)	粗 (2.5~4)		細 (4~8)	mm 101×101 mm ×3.2
KO <sub>2</sub> 純 度 (%) KO <sub>2</sub> purity (%)		78.6 ~ 78.8		81.9	83.2	83.4	83.4
かさ比重 Bulk density (Specific gravity)		0.543~0.548		0.608	0.512	0.516	1.02
成形圧力(P) Moulding pressure		2 P		P		1.5 P	
反応促進剤 Reaction accelerator		無		有			

(注) 成形圧力の記号Pは成形圧力の単位を示し、KO<sub>2</sub> 剤A<sub>1</sub>~A<sub>3</sub>を基準とし2Pとしている。

風量(50, 100, 25ℓ/min), 温度(20, 10, 35°C), 湿度(50, 30, 80%), CO<sub>2</sub>濃度(0.7, 0.4, 1.4%)を適宜組合せて行い, KO<sub>2</sub> キャニスターの入口側, 出口側の通気の温湿度およびO<sub>2</sub>, CO<sub>2</sub> 濃度ならびにKO<sub>2</sub> キャニスターの通気抵抗, 温度を計測した。詳細は表4に示す。

## 2.2 試験結果および考察

試験結果からKO<sub>2</sub> 剤の次の特性がわかった。

- (1) CO<sub>2</sub> 吸収量とO<sub>2</sub> 発生量の比は理論上は1:1.5であるが, 通気風量, 温湿度の条件で1:(1~2)とばらつく(図2参照)。
- (2) O<sub>2</sub> 発生量, CO<sub>2</sub> 吸収量はKO<sub>2</sub> キャニスター入

口の温湿度, 通気風量, CO<sub>2</sub> 濃度が高い方が高くなる(図3および図4参照)。

これは, CO<sub>2</sub> の通過風量およびH<sub>2</sub>O等が増加し反応を促進するためと思われる。

(3) CO<sub>2</sub> 吸収率は温湿度が高い方が高くなる。

しかし, CO<sub>2</sub> 濃度を一定とし通気風量を増した場合, CO<sub>2</sub> 吸収率は低下する。また, 通気風量を一定としてCO<sub>2</sub> 濃度を増した場合もCO<sub>2</sub> 吸収率は低下する。

これはCO<sub>2</sub> 通過流量が多過ぎて, KO<sub>2</sub> と反応しないで通過してしまうCO<sub>2</sub> が増えるためと考えられる(図3および図4参照)。

表4 KO<sub>2</sub>特性試験の試験条件  
Test conditions for KO<sub>2</sub> characteristic test

項目 Item	試験 No. Test No.	昭和 57 年 度 1982						昭和 58 年 度 1983												
		KO <sub>2</sub> 特 性 試 験																		
区 分 Class		A <sub>1</sub> (粗 粒)			A <sub>2</sub> (細 粒)			A <sub>3</sub> (粗 粒)			B (粗粒、反応 促進剤添加)			C (細粒、反応 促進剤添加)			D (粗粒、反応 促進剤添加)			A <sub>3</sub>
KO <sub>2</sub> 剤の種類 Kind of KO <sub>2</sub> agent																				
通 気 風 量 (ℓ/min) Permeability	25	50	100					50						100						
‡ヤニスタ入口空気CO <sub>2</sub> 濃度 (CO <sub>2</sub> density at (%) inlet side of canister)	0.7	0.4	1.4											0.7						
‡ヤニスタ入口空気湿度 Humidity at inlet (%) side of canister	50			30	80			50	30	80		50								
‡ヤニスタ入口空気温度 Air temperature at (%) inlet side of canister	20			10	35			20				20		35		20				
‡ヤニスタKO <sub>2</sub> 充填量 Amount of KO <sub>2</sub> in canister (g)				400								400				400		8000		
試 験 時 間 Test time (hr.)																		10		
試 験 回 数 Number of tests				2				1		2				1						

(4) KO<sub>2</sub> 剤の粒度の違いによる反応の差はO<sub>2</sub> 発生率およびCO<sub>2</sub> 吸収率とも、粒度の小さい方が大きい。

これは粒度が小さい方が表面積が大きく、反応面積が広がるためと考えられる。しかし、KO<sub>2</sub> を

細粒にすると、通気抵抗が時間の経過とともに大幅に増加し、特に湿度の高い場合顕著である。

これは反応に伴い生成した潮解物が固着して、粒子間の隙間を塞ぐためと考えられる。

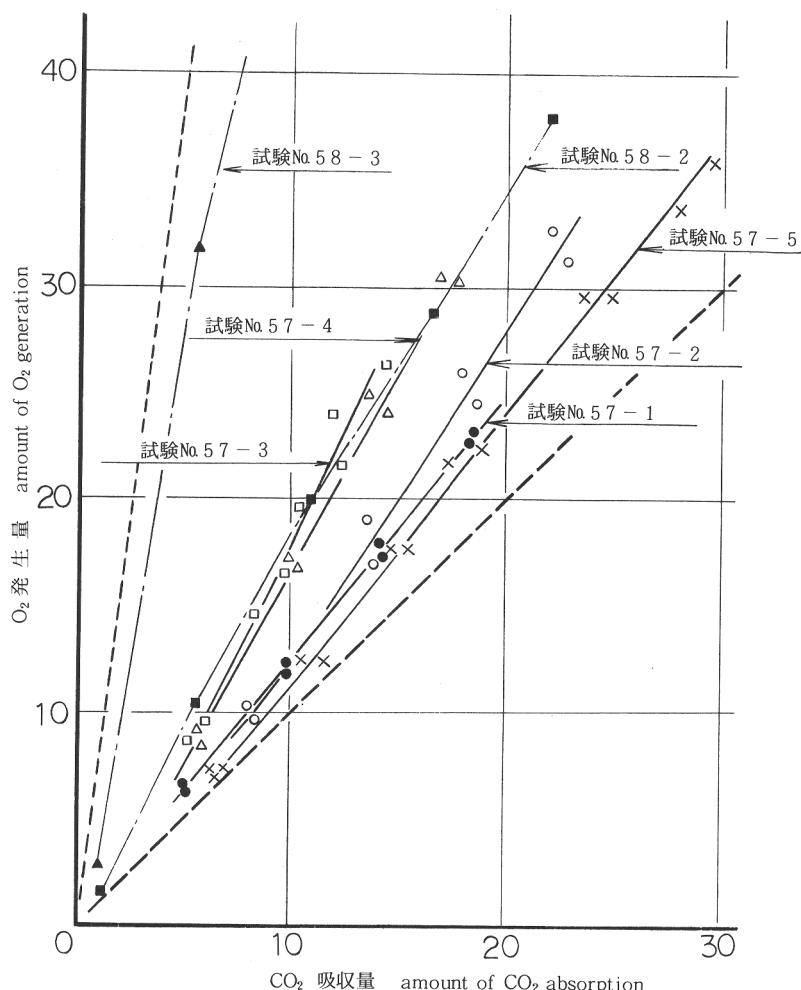


図2 CO<sub>2</sub> 吸収量とO<sub>2</sub> 発生量の関係

Relationship between CO<sub>2</sub> absorption and O<sub>2</sub> generation

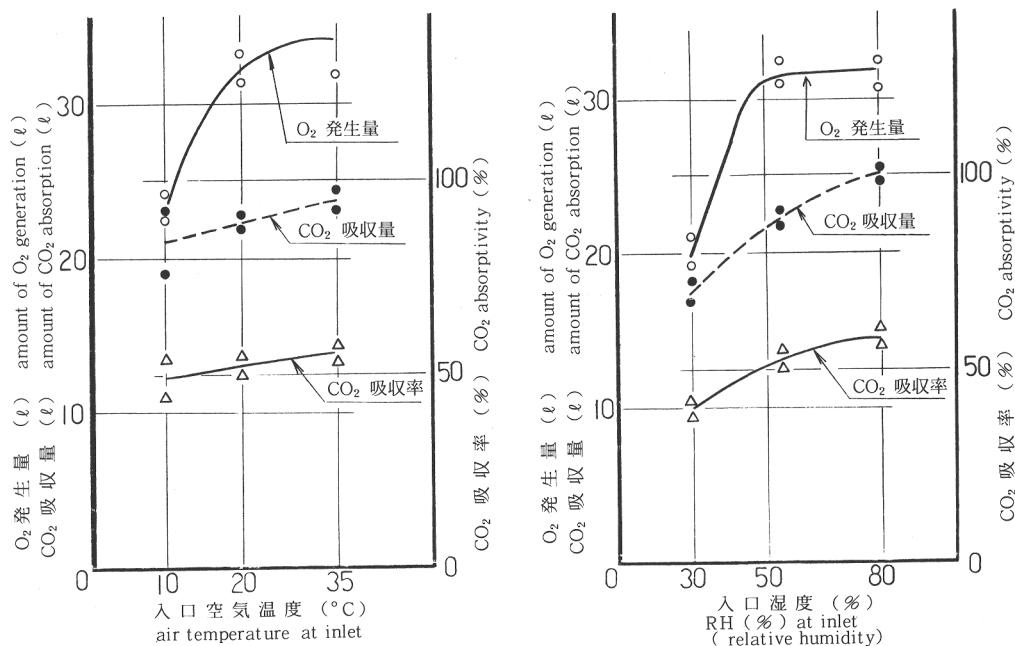


図3 入口空気温度および湿度のO<sub>2</sub>発生量およびCO<sub>2</sub>吸収量に対する影響  
(通気風量 : 50 l/min, 入口CO<sub>2</sub>濃度 : 0.7 %, KO<sub>2</sub>粒度 : 粗, 試験時間 : 2 hr)

Influence upon O<sub>2</sub> generation and CO<sub>2</sub> absorption through air temperature and humidity at inlet  
(Permeability : 50 l/min, CO<sub>2</sub> density at inlet : 0.7 %, KO<sub>2</sub> grain size rough, test time : 2hr)

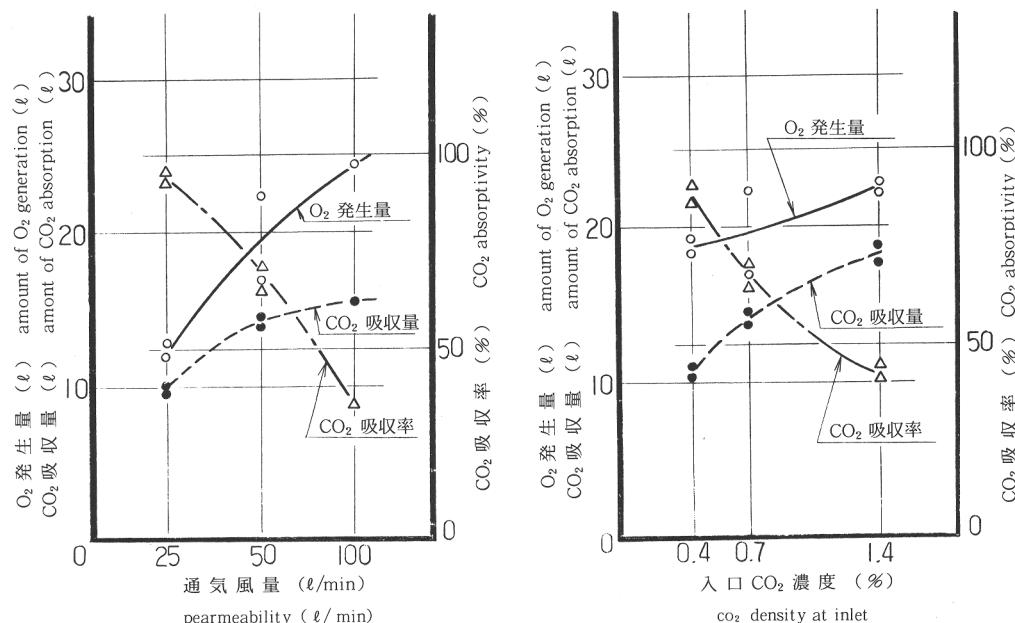


図4 通気風量および入口CO<sub>2</sub>濃度のO<sub>2</sub>発生量およびCO<sub>2</sub>吸収量に対する影響  
(入口空気温度 : 20°C, 入口湿度 : 50 %, KO<sub>2</sub>粒度 : 粗, 試験時間 : 1hr)

Influence upon O<sub>2</sub> generation and CO<sub>2</sub> absorption through permeability and CO<sub>2</sub> density at inlet  
(Air temperature at inlet : 20°C, humidity at inlet : 50 %, KO<sub>2</sub> grain size : rough, test time : 1hr)

### 3. 改良 KO<sub>2</sub> 剤の特性調査および選定

昭和57年度の試験結果に基づき、昭和58年度には、KO<sub>2</sub> の反応効率を向上させ、かつ、KO<sub>2</sub> キャニスタの通気抵抗を低減させるため、改良KO<sub>2</sub>を製作し、その特性を試験調査した。また昭和57年および58年度の成果を踏え、潜水船の生命維持装置用のKO<sub>2</sub> を1種類選定し、10時間の試験を行って、その性能を確認した。

なお、10時間の試験の10時間というのは、「しかし2000」の潜航時間8時間の1潜航分を配慮したことおよび10時間用KO<sub>2</sub> キャニスタを開発すれば、それより長時間用としてはこのキャニスタを複数個所要量持ち（たとえば80時間用としては8個）、カトリッジのように取り替え使用すればよく、潜水船用生命維持装置の開発そのものであることによる。

#### 3.1 改良 KO<sub>2</sub> の特性試験要領

供試KO<sub>2</sub> は、反応を促進するため触媒を添加し、かつ、薬剤の内部まで反応がスムーズに進展するよう、成型圧力を従来の1/2とした約7mmの立方体のB剤（粗粒）および3～4mm立方体のC剤（細粒）、ならびに反応表面積を広くし、かつ、内部まで反応させるため薄い板状とし触媒を添加したD剤とした。また、昭和57年度のデータと比較するため、純度を若干アップした点を除けばA<sub>1</sub> 剤相当のA<sub>3</sub> 剤を用いた。これらのKO<sub>2</sub> 剤約400g/1回をキャニスタに詰め、各2時間の試験を行った。

図1に示す試験装置で、通気風量25ℓ/min, CO<sub>2</sub>濃度0.7%, 温度20および35°C, 湿度50および80%の入口空気条件で各1回の試験を行い、昭和57年度と同項目の計測を行った（詳細は表4参照）。

#### 3.2 改良 KO<sub>2</sub> の特性試験結果

##### および考察

試験結果から昭和57年度との比較で次のことが言える。

(1) 触媒有の粒状KO<sub>2</sub> のBおよびC剤について、CO<sub>2</sub> 吸収率は高くなる（図5参照）。

ただし、通気湿度の高い場合、通気抵抗が大幅に増加する。

これは触媒有KO<sub>2</sub> の潮解が激しく、潮解物固着で粒子間が閉鎖するためと考えられる。

また、O<sub>2</sub> 発生流量も高くなる。しかし、通気湿度が高い場合、試験初期に急激にO<sub>2</sub> を発生する

（図6参照）。

この時のO<sub>2</sub> 発生流量/CO<sub>2</sub> 吸収流量は約5となり、人間のO<sub>2</sub> 摂取流量/CO<sub>2</sub> 排出流量に比べ、大幅にO<sub>2</sub> 過多となる。

(2) 触媒有板状KO<sub>2</sub> の通気抵抗は小さくなり、CO<sub>2</sub> 吸収流量およびO<sub>2</sub> 発生流量は図5および図6に示すよう、粗粒A<sub>3</sub> とほとんど同じである。

ただし、通気湿度の高い場合、O<sub>2</sub> 発生流量は試験初期に急激に高くなり、時期の経過とともに低下する。試験後の外観では一部潮解している。

#### 3.3 KO<sub>2</sub> 剤の選定

以上の試験結果を検討した結果、本装置用のKO<sub>2</sub> 剤としては、通気温湿度等に対し最も安定した反応をする粗粒A<sub>3</sub> 剤を選定した。

(1) 粗粒A<sub>2</sub> 剤や触媒添加のBおよびC剤は湿度の影響を大きく受け、反応が急激に進行したり通気抵抗が大幅に増加するため、船内O<sub>2</sub> およびCO<sub>2</sub> 濃度の制御上好ましくなく、かつ、通気ファンの馬力が大きくなることが考えられ、採用し難い。

(2) 板状D剤は粗粒A<sub>3</sub> 程度の性能を有するが、振動および衝撃に極めて弱く取り扱いに難点があることおよびキャニスタへの充てん率が粗粒より悪く、キャニスタが大きくなるデメリットがある。

(3) 粗粒A<sub>3</sub> は細粒または板状に比べると反応はゆっくりしているが、長時間使用の場合は安定した反応が得られ、十分能力を発揮すると考えられる。

#### 3.4 選定 KO<sub>2</sub> 剤の性能試験

選定したKO<sub>2</sub> • A<sub>3</sub> 剤8kgをキャニスタに詰め、図1の装置で通気風量450ℓ/min, 温度20°C, 湿度50%, CO<sub>2</sub> 濃度0.7%として10時間連続性能試験を行った。

ただし、6時間経過時点で通気抵抗が試験開始時の値の約6倍以上（約400mmH<sub>2</sub>O）となりプロワの能力を超えたため、通気風量を減らして試験を続行した。

試験結果を図7に示す。この結果次のことが言える。

(1) O<sub>2</sub> 発生流量/CO<sub>2</sub> 吸収流量は約1.2でKO<sub>2</sub> の反応は比較的安定していた。

(2) O<sub>2</sub> 発生量、CO<sub>2</sub> 吸收量は試験開始後6時間で理論反応量に対する75%, 81%となり、KO<sub>2</sub> 剤の大部分が反応した。

(3) 試験後のKO<sub>2</sub>剤の外観は空気入口側約30 mmの厚さの層がモルタル状に潮解し固着していた。

これが大幅に通気抵抗を増加させた原因と考えられる。

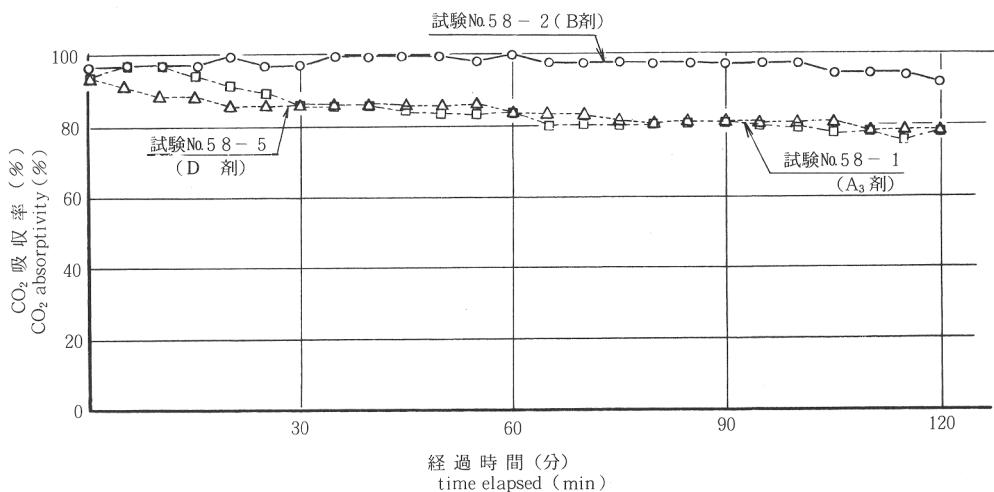


図5 CO<sub>2</sub> 吸収率に対するKO<sub>2</sub>剤種類の影響  
Influence upon kind of KO<sub>2</sub> agent with absorptivity

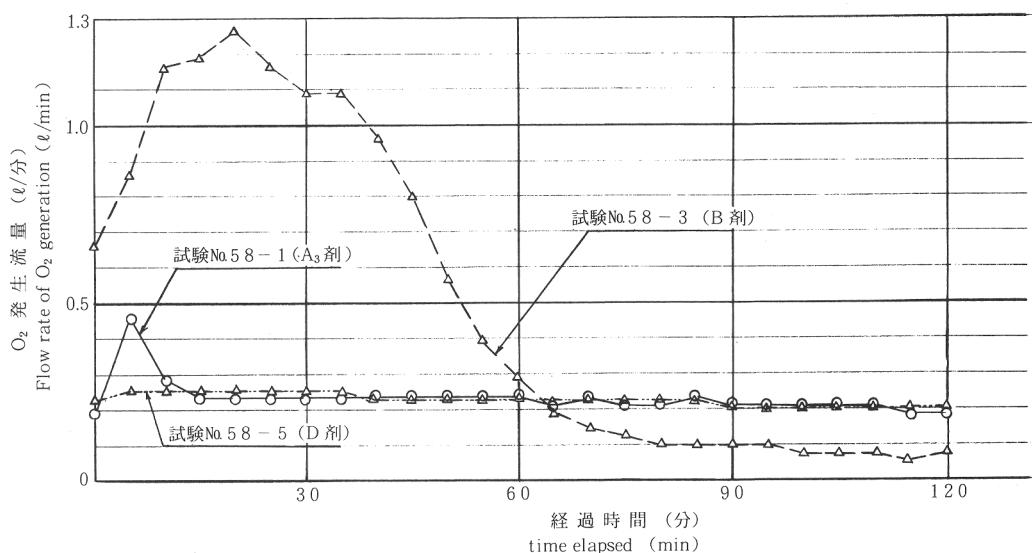


図6 O<sub>2</sub>発生流量に対する反応促進剤の影響  
Influence upon reaction accelerator against flow rate of O<sub>2</sub> generation

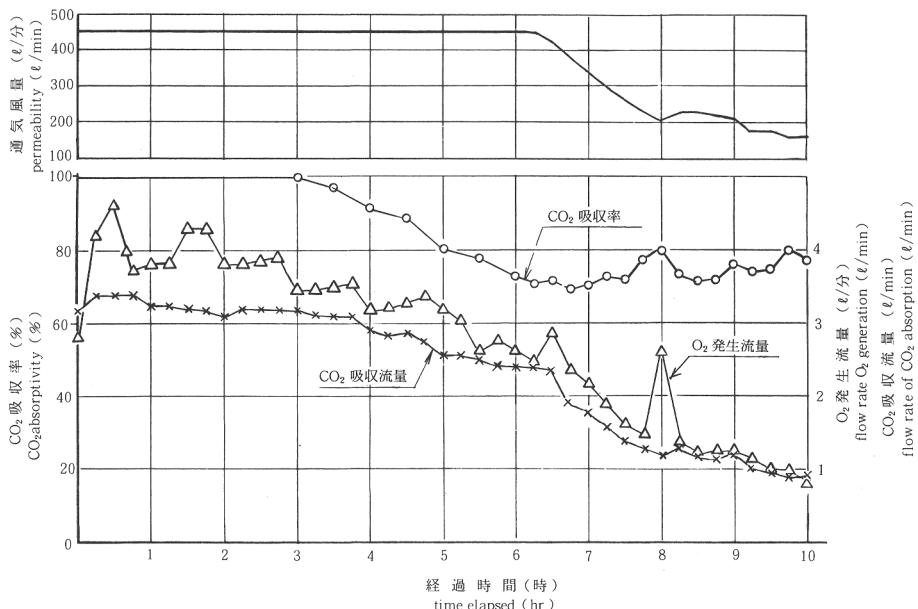


図7 KO<sub>2</sub> 性能試験結果  
Test results of KO<sub>2</sub> performance

#### 4. KO<sub>2</sub> 剤を用いた生命維持装置の

##### 制御方法の研究

KO<sub>2</sub> の反応は人間の呼吸商から考えて酸素過多となるので、KO<sub>2</sub> 剤を用いた生命維持装置では、発生O<sub>2</sub>を正として考えれば、別途水酸化リチウム(LiOH)等でCO<sub>2</sub>を除去し船内のO<sub>2</sub>およびCO<sub>2</sub>分圧を正常に制御する必要がある。

昭和59年度にはKO<sub>2</sub>とLiOH兼用時のこれらの制御方法について検討した。

KO<sub>2</sub> キャニスターへ通気し、O<sub>2</sub>濃度が設定値以上になれば、KO<sub>2</sub> キャニスターへの通気風量を減らし、LiOH キャニスターへ通気してCO<sub>2</sub>を除去することで船内O<sub>2</sub>およびCO<sub>2</sub>濃度の制御をするための基礎データを試験結果として得ることができた。

また、KO<sub>2</sub> キャニスターの形状は通気抵抗を下げるため通気面積を増やし、かつ、通過距離を短縮する構造のものとし、良好な試験結果を得ることができた。

##### 4.1 試験要領

試験装置は図8に示すよう、従来装置のKO<sub>2</sub>キャニスターにLiOH キャニスターを分岐付加したものとし、通気温度20℃、湿度50%、入口CO<sub>2</sub>濃度0.7%，通気風量350l/minおよび80+270l/min

で10時間連続試験を行った(詳細は表5参照)。

(1) 供試KO<sub>2</sub> 剤はA<sub>3</sub>とし、量は船内環境状態の中で反応が最も低下すると考えられる温度6℃、湿度100%の場合において、乗員3名のO<sub>2</sub>摂取量26l/hr·manおよびCO<sub>2</sub>発生量22l/hr·manを処理できる約6kgとした。

(2) KO<sub>2</sub> キャニスターへの通気風量は58年度の10時間連続性能試験におけるキャニスター内空気通過時間と同じになるよう、330l/minとした。

##### 4.2 試験結果および考察

(1) KO<sub>2</sub> キャニスターのみへ通気風量330l/minを10時間連続流した場合の試験結果を図9に示す。

図9から、O<sub>2</sub>発生流量およびCO<sub>2</sub>吸収流量は乗員3名用としては十分であるが、O<sub>2</sub>は過多であることがわかる。

(2) KO<sub>2</sub> キャニスターのみへ330l/min、2時間通気後、KO<sub>2</sub> キャニスターへ80l/min、LiOH キャニスターへ250l/min、6時間通気し、その後、KO<sub>2</sub> キャニスターのみへ330l/min、2時間通気した試験結果を図10に示す。

この試験結果に基づき、船内O<sub>2</sub>およびCO<sub>2</sub>濃度の推定をしたのが図11の予想曲線である。通気風量の変化に伴い、O<sub>2</sub>濃度がオーバーシュート、

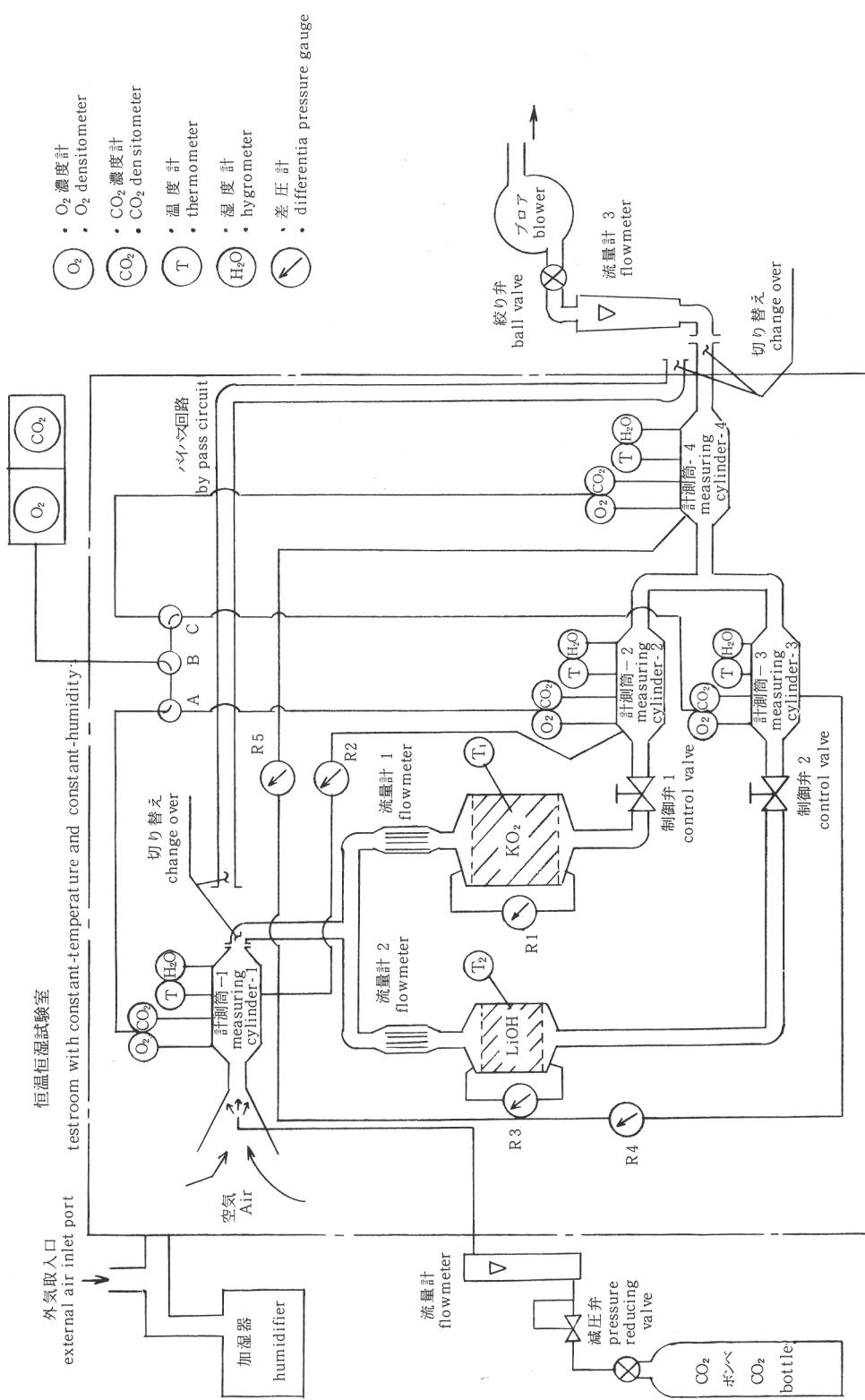


図 8 KO<sub>2</sub> 制御方法の研究試験系統図  
System diagram for controlled reaction test of KO<sub>2</sub>

アンダーシュートすることなく推移することがわかる。

なお、 $\text{KO}_2$  キャニスターへの通気風量を絞り、 $\text{LiOH}$  キャニスターへ通気しない場合は $\text{CO}_2$  濃度が約3.5%まで上昇する。

(3)  $\text{KO}_2$  キャニスターの通気抵抗はほとんど約20  $\text{mmH}_2\text{O}$ 以下と非常に低い所で安定している。また試験後 $\text{KO}_2$  の外観も、潮解固着現象はほとんどなく、均一な良好な反応をしていった。

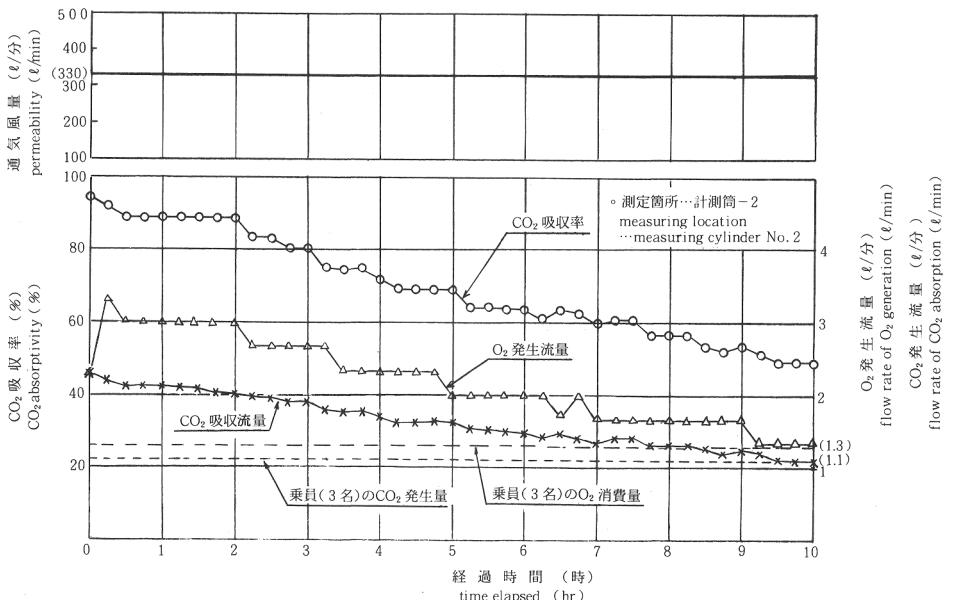


図9  $\text{KO}_2$  制御方法の研究試験結果（試験No. 59 - 1）

Test results obtained from controlled reaction test of  $\text{KO}_2$  (Test No. 59 - 1)

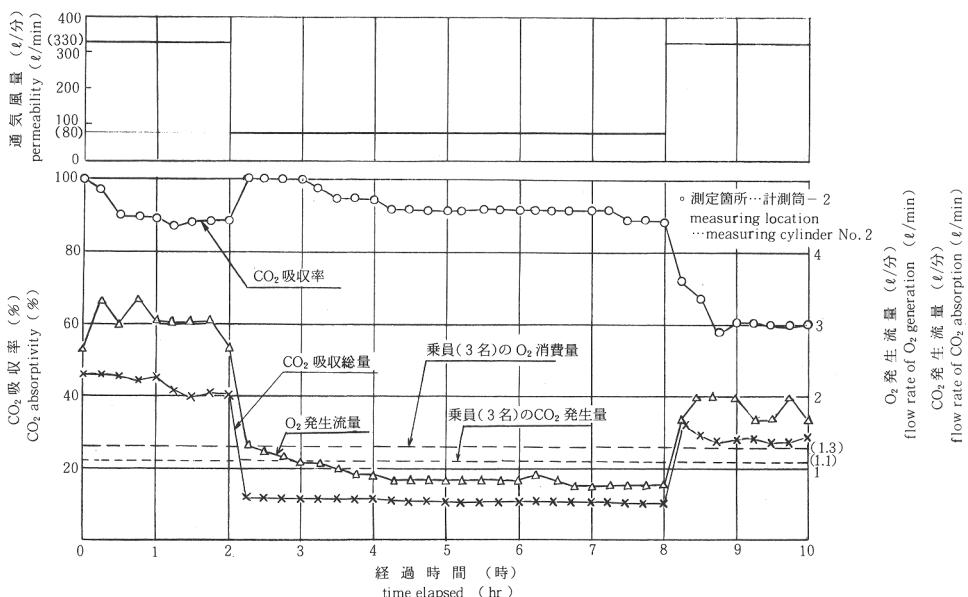


図10  $\text{KO}_2$  制御方法の研究試験結果（試験No. 59 - 2）

Test results obtained from controlled reaction test of  $\text{KO}_2$  (Test NO. 59- 2)

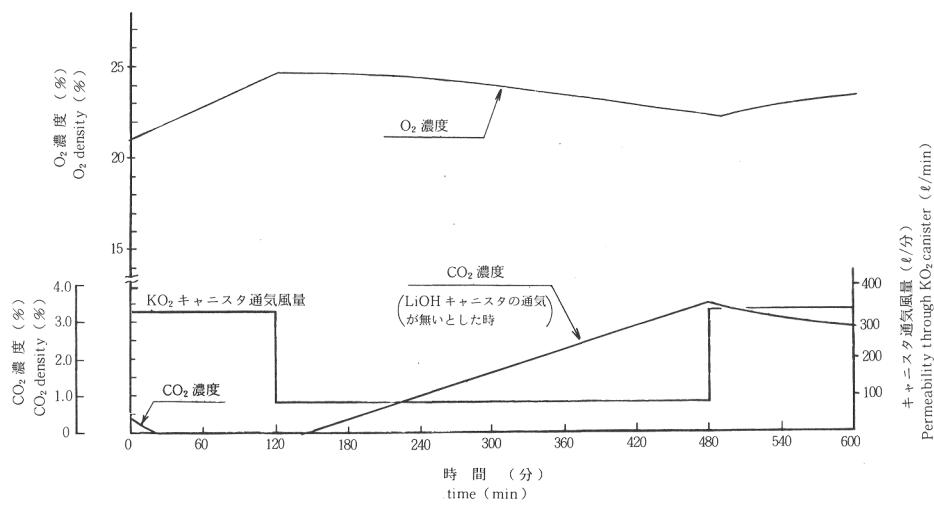


図 11 船内O<sub>2</sub>およびCO<sub>2</sub>濃度変化(予想) [試験No. 59-2を基に算出]

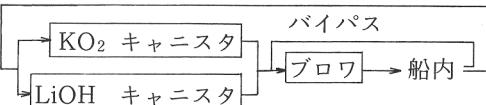
O<sub>2</sub> and CO<sub>2</sub> density variation in ship [Prediction calculated based on Test No. 59-2]

表 5 KO<sub>2</sub> 制御方法の研究試験条件

Test conditions with controlled reaction test of KO<sub>2</sub>

試験 No. Test No.	5 9 - 1	5 9 - 2
KO <sub>2</sub> キャニスター通気風量(ℓ/min) KO <sub>2</sub> canister permeability	3 3 0	3 3 0 → 8 0 → 3 3 0
LiOH キャニスター通気風量(ℓ/min) LiOH canister permeability	—	0 → 2 5 0 → 0
全 体 通 気 風 量(ℓ/min) Over all permeability		3 3 0
入 口 C O <sub>2</sub> 濃 度(%) CO <sub>2</sub> density at inlet		0.7
入 口 温 度(°C) Temperature at inlet		2 0
入 口 湿 度(%) Humidity at inlet		5 0
KO <sub>2</sub> 量(kg) Amount of KO <sub>2</sub>		6
LiOH 量(kg) Amount of LiOH	—	0.6
試 験 時 間(hr) Test time		1 0
試 験 回 数(回) Number of tests	1	1

表6 KO<sub>2</sub>を用いた生命維持装置の仕様Specification of life-support equipment using KO<sub>2</sub>

No.	項目 Item		内容 Content	備考 Remarks
1	循環回路 circulation diagram			
2	循環風量 circulating flow rate		約450ℓ/min	
3	通気風量 permeability		330ℓ/min (O <sub>2</sub> 濃度を上昇させる場合)	KO <sub>2</sub> キャニスターのみに通気
			80 + 250ℓ/min (O <sub>2</sub> 濃度を低下させる場合)	KO <sub>2</sub> キャニスター:80ℓ/min LiOHキャニスター:250ℓ/min
5	制御システム control system	O <sub>2</sub> 濃度 O <sub>2</sub> density	計測 measurement	O <sub>2</sub> センサ3個の平均値による計測方式
6		O <sub>2</sub> 濃度 O <sub>2</sub> density	制御 control	KO <sub>2</sub> キャニスターの通気風量の増減による制御
7		CO <sub>2</sub> 濃度 CO <sub>2</sub> density	計測 measurement	CO <sub>2</sub> センサによる連続自動計測および手動によるサンプリング計測の併設
8		CO <sub>2</sub> 濃度 CO <sub>2</sub> density	制御 control	LiOHキャニスターへの通気による制御
9	KO <sub>2</sub> キャニスター KO <sub>2</sub> canister	形状 shape		円筒充てん形
10		KO <sub>2</sub> 充てん量 amount of KO <sub>2</sub>		6 kg
11		通気風量 permeability		330ℓ/min (O <sub>2</sub> 濃度を上昇させる場合)
12				80ℓ/min (O <sub>2</sub> 濃度を低下させる場合)
13	LiOHキャニスター LiOH canister	形状 shape		円柱状充てん形
14		LiOH充てん量 amount of LiOH		0.6 kg
15		通気風量 permeability		250ℓ/min
16	安全対策		KO <sub>2</sub> キャニスターを利用した自力呼吸回路を設ける。	

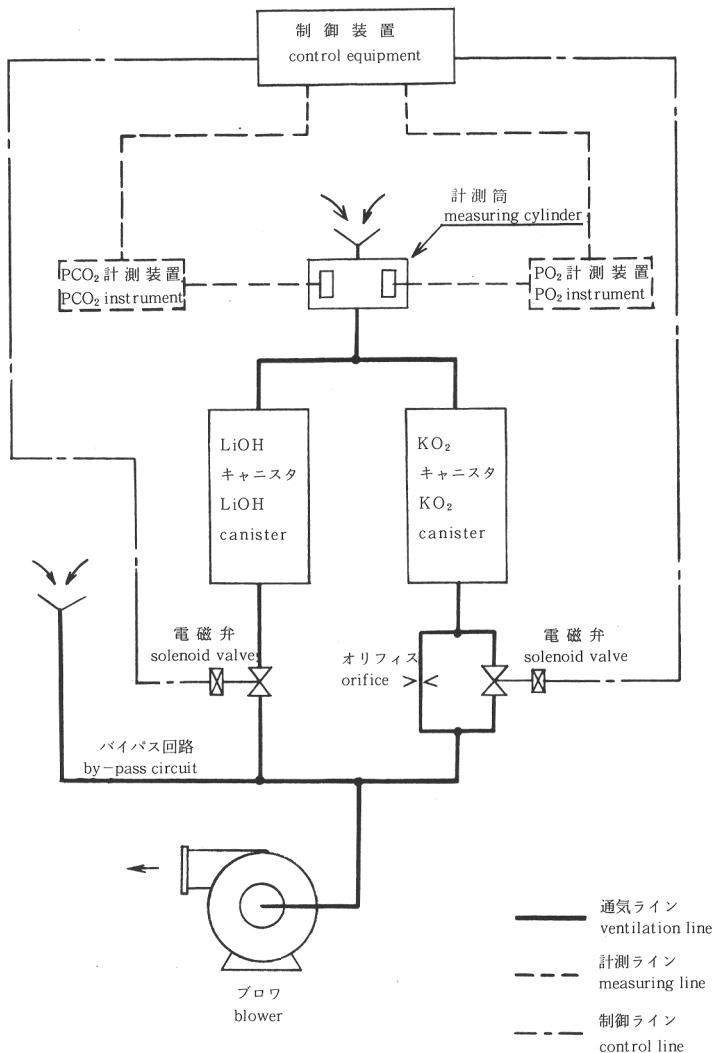


図 12  $\text{KO}_2$  を用いた生命維持装置概略系統図

Schematic diagram of life-support equipment using  $\text{KO}_2$

## 5. 潜水船用生命維持装置全体

### システムの検討

昭和59年度の研究成果に基づき、 $\text{KO}_2$  を用いた「しんかい 2000」用生命維持装置全体システムについて検討した。その結果は所要装置の系統を図12に、また、装置の仕様を表6に示す。

装置は59年度の試験装置（10時間を超す場合は、キャニスターをカートリッジ方式で換装）に、潜水船内換気所要風量の不足分を補うバイパス換気回路を付加したものとなる。

船内  $\text{O}_2$  濃度の制御は  $\text{O}_2$  濃度が設定上限に達した所で  $\text{KO}_2$  キャニスター系電磁弁を閉じて  $80\text{ l}/\text{min}$  を  $\text{KO}_2$  キャニスターに通気し、 $\text{O}_2$  濃度が設定下限に達すれば同電磁弁を開いて、 $330\text{ l}/\text{min}$  を  $\text{KO}_2$  キャニスターに通気させる。また、船内  $\text{CO}_2$  濃度の制御は  $\text{CO}_2$  濃度が設定上限になれば、 $\text{LiOH}$  キャニスター系電磁弁を「開」として  $\text{LiOH}$  キャニスターに通気し、設定下限になれば「鎖」として、 $\text{LiOH}$  キャニスターへの通気を零として行う。

## 6. あとがき

本試験研究により、KO<sub>2</sub>剤のO<sub>2</sub>発生、CO<sub>2</sub>吸収反応の特性およびO<sub>2</sub>ならびにCO<sub>2</sub>濃度の制御法に関する基礎データを得ることができ、また、潜水船用生命維持装置の概要もつかむことができた。今後、詳細な検討を進めるとともに、潜水船相当の密閉区画内で、乗員3名の呼気条件をモデル化した確認試験等を行い、KO<sub>2</sub>剤を用いた生命維持装置の性能、信頼性および安全性を研究確認していく予定である。

## 文 献

- (1) 池田玉治ほか“通気式炭酸ガス吸収装置の開発”，日本高気圧環境医学会雑誌7，1972
- (2) 池田玉治ほか“超酸化カリウム(KO<sub>2</sub>)の特性試験について”，日本高気圧環境医学会雑誌19，1984

（原稿受理：1985年4月19日）