独立行政法人港湾空港技術研究所

港湾空港技術研究所 報告

REPORT OF THE PORT AND AIRPORT RESEARCH INSTITUTE

Vol.48 No.4 December 2009

NAGASE, YOKOSUKA, JAPAN

INDEPENDENT ADMINISTRATIVE INSTITUTION, PORT AND AIRPORT RESEARCH INSTITUTE

港湾空港技術研究所報告(REPORT OF PARI)

第 48 巻 第 4 号 (Vol. 48, No. 4), 2009年12月 (December 2009)

目 次(CONTENTS)

杭の軸直角方向抵抗性能を推定するための Chang のモデルに用いる地盤反力係数の新たな推定方法の提案菊池喜昭…… 3 (Horizontal Subgrade Reaction Model for Estimation of Lateral Resistance of Pile ······ Yoshiaki KIKUCHI) 断面修復を施したコンクリート床版の鉄筋腐食性状に関する検討 (Corrosion Behavior of Steel Bars in Reinforced Concrete Slabs Repaired by Partial Patching Ema KATO, Yoshikazu AKIRA, Mitsuyasu IWANAMI, Hiroshi YOKOTA) 水中音響レンズを用いた超音波式三次元映像取得装置の開発 ………松本さゆり・片倉景義・吉住夏輝…… 53 (Development of Underwater Three-Dimensional Imaging SONAR System with Acoustic Lens Sayuri MATSUMOTO, Kageyoshi KATAKURA, Natsuki YOSHIZUMI) 空港アスファルト舗装剥離の非破壊探査方法の提案 ………………………………………………………前川亮太・蘇凱・水上純一・坪川将丈…… 71 (Proposals of non-destructive methods to detect stripping damages in airport asphalt concrete layers Ryota MAEKAWA, Kai SU, Junichi MIZUKAMI, Yukitomo TSUBOKAWA) 水中鋼構造物の非接触式肉厚測定器の開発吉住夏輝・松本さゆり・片倉景義…… 89 (Development of Noncontact Thickness Gauging Equipment for Underwater Steel Structure Natsuki YOSHIZUMI, Sayuri MATSUMOTO, Kageyoshi KATAKURA) 流出油回収装置への蒸気エゼクタの応用 ·······藤田勇・吉江宗生・竹崎健二……109 (Steam-Driven Ejector Applied to Spilled Oil Recovery Isamu FUJITA, Muneo YOSHIE, Kenji TAKEZAKI)

流出油回収装置への蒸気エゼクタの応用

藤田 勇*・吉江 宗生**・竹崎 健二***

要 旨

蒸気エゼクタを用いた油回収装置について実験的に検討した.海上に流出した油は W/O 型エマル ジョンを形成し体積の増加と共に,時として 1,000,000mPa.s といった高い粘度を示すようになる.こ うしたレオロジー的な変化は現場における油回収を非常に困難なものとしている.蒸気エゼクタは このような問題に対して,従来広く用いられてきた油回収機には無い有利な点を有している.蒸気 の凝縮に伴い発生する熱による急速加熱は高粘度油の吸引管内部の流れを促進する.またエゼクタ 内部の超音速流の蒸気流は非常に強い攪拌力を有しており,薬剤を添加した際のエマルジョン分解 反応を促進する.本研究ではこのような効果を持つ蒸気エゼクタを油回収に応用することを目的に, 蒸気エゼクタによる吸引式油回収機の小型模型を製作し,実験により油回収能力を検証した.試験 ではエゼクタの吸引特性の把握に始まり,小型模型における油回収率,油水比,蒸気消費率などを 測定するとともに,波浪などの影響を検証した.合わせて蒸気エゼクタ吸引におけるエマルジョン ブレークの効果等を検証した.蒸気エゼクタが油回収あるいは対応において優れた性能を示すこと が明らかとなった.

キーワード:油回収機,蒸気エゼクタ,エマルジョンブレーク

 ^{*} 港湾空港技術研究所 油濁対策研究チームリーダー
 ** 港湾空港技術研究所 情報化技術研究チームリーダー
 *** (元)港湾空港技術研究所 油濁対策研究チーム 研究員
 〒239-0826 横須賀市長瀬3-1-1 独立行政法人港湾空港技術研究所
 電話:046-844-5065 Fax:046-844-0575 e-mail:fujita@pari.go.jp

Steam-Driven Ejector Applied to Spilled Oil Recovery

Isamu FUJITA* Muneo YOSHIE** Kenji TAKEZAKI***

Synopsis

An application of steam-driven ejector to oil skimming system has been experimentally examined. Formation of W/O emulsion gives the spilled oil very high viscosity occasionally up to 1,000,000 mPas as well as volume inflation. The change of rheological behavior makes an on-site oil recovery very difficult. The steam-driven ejector has potential advantages which are hardly seen in other conventional oil skimming devices to overcome these difficulties. Rapid heating accompanied by condensation of the steam can enhance the flow of the high viscosity spilled oil inside the suction pipe. Supersonic steam flow in the ejector may provide very strong mixing energy required for an emulsion breaking reaction when some chemical agents are employed. A small-size model of the steam-driven suction skimmer was designed and its basic suction recovery performance was experimentally tested. The tests included various aspects such as an oil recovery rate, an oil/water ratio, a steam consumption rate as well as sensitivity to wave. This report also presents the basic suction characteristics of the steam-driven ejector and some argument about the emulsion breaking by the steam-driven ejector. It is concluded that the steam-driven ejector system may be a good option for oil recovery or response.

Key Words: Oil skimmer, Steam-driven ejector, Emulsion break

^{*} Leader, Oil Spill Response Research Group, Construction and Control System Department

^{**} Leader, Applied Information Technology Group, Construction and Control System Department

^{***} Research engineer, Oil Spill Response Research Group, Construction and Control System Department

³⁻¹⁻¹ Nagase, Yokosuka, Kanagawa, 239-0826, JAPAN

Phone: +81-46-844-5065 Fax:+81-46-844-0575 E-mail: fujita@pari.go.jp

要	ЦП															109
1.は	じめに															113
2. 蒸	気エゼ	クタ式	油回収	装置の	D試作植	(1) (1) (1) (1) (1) (1) (1) (1) (1) (1)										114
2.	1 実験	模型0)概要	•••••	••••	••••		••••		• • • • • •	• • • • • •	• • • • •	••••	• • • • • •	• • • • •	114
2.	2 実懸	食方法	••••	••••	• • • • •		••••	• • • • •	••••	••••	••••	••••	• • • • •	• • • • •	• • • •	117
3.実	験結果	と考察														117
3.	1 蒸気	(エゼ/	タの	生能確認	認 …	••••	• • • • • •	••••	• • • • • •	•••••	••••	• • • • •	• • • • •	• • • • • •	••••	117
3.	2 油回	収性能	••••	• • • • • •	• • • • • •	••••	• • • • • •	• • • • • •	••••	• • • • • • •	•••••	• • • • •	• • • • • •	••••		120
3.	3 蒸気	(エゼ/	タ方式	式の利,	点 •••	••••	• • • • • •	••••		••••	••••	• • • • •	• • • • •	• • • • • •	••••	123
4.ま	とめ・														•••••	125
参考	文献 ·															125

1.はじめに

流出油による汚染から海洋ならびに沿岸の自然環境を 守るためには,流出事故の発生を未然に防ぐことが第一 である.しかしながら平成9年に発生したロシア船籍の タンカーNakhodka 号による油流出事故や平成14年度に スペイン沖で発生した Prestige 号による油流出事故,平 成19年には韓国泰安沖で1万klを超す原油流出事故が 起きるなど,事故の発生を未然に防ぐことは完全にはで きていない.このような大規模な油流出事故に加えて, 国内においても小規模の流出事故は毎年発生しており, 事故発生件数をゼロにすることは不可能である.従って 万が一事故が発生した際に,環境に対する被害を最小限 に留める効果的且つ効率的な流出油除去並びに環境修復 手法を持つことが環境維持並びに危機管理上重要である.

海上における流出油への対処法としては、大きく分け て回収処理、分散剤等化学薬品による拡散処理、および 現場焼却などの手法がある.これらの内、分散剤による 処理は比較的軽質油に対しては効果があるが、現状では、 海水温度が低い場合や、重質成分が多くエマルジョンを 形成した流出油の様に流動性に乏しい流出油に対する効 果は制限される.現場焼却は安全性や大気汚染といった 二次的な問題が懸念される.そのため回収による汚染除 去は流出油対策として重要な地位を占めるものである.

海上流出油の回収作業においては,多様な油回収機(ス キマー)が用いられる.代表的なものとしては堰式,親 油性の表面を持つ円盤を回転させるディスク式、ブラシ 式、あるいはネットコンベア式などを挙げることができ る¹⁾. このように多様な形式のスキマーが存在するとい うことは、逆にいうと一つの形式のスキマーをもってあ らゆる状況には対応しきれないということの証でもある. 流出油汚染の回収除去の効率はいろいろな要素に影響さ れるが、回収作業を困難にしている要因の一つとして粘 度の問題がある. 海上においてタンカーや貨物船から油 が流出した場合、流出油は風化によりその性状が時間と 共に変化する. 軽質油成分は蒸発等により失われ, 主に 重質成分が海面上に残留する.残留した重質油は波浪等 の影響により海水と混合され、内部に海水を滴状に取り 込んだ油中水型(W/O型)のエマルジョンを形成する. 海象条件にもよるが C 重油の流出の場合, 12 時間から 24 時間経過した段階で、50~60vol%の水を取り込み、 100,000mPa.s を超える非常に高い粘度を示すようになる. 上に挙げたスキマーは各々粘度に対して"Operation window", すなわち得意とする粘度の範囲を持っている. 流出油の風化の程度進行を正確に予測し、それに適した

スキマーを選択するのは簡単なことではない.低粘度か ら高粘度までをカバーできる油回収スキマーの開発は強 く望まれるところである.

流出油の回収におけるもう一つの問題には、体積の増 加がある.風化油は内部に多量の海水を取り込んでいる のが普通であり、一見全てが油の様に見えても、成分と しては、その実半分程度が海水である.流出油の回収に おいて油回収槽が満杯になったとして、その半分が海水 ということになる.もし流出油の回収現場において風化 油のエマルジョンを分解して、真に油分のみを回収する ことができれば、従来と同じ規模の船で実質的には倍程 度の流出油を回収処理できることになる.

高粘度油対応の油回収機の開発は 1997 年に日本海で 発生した Nakhodka 号による油流出事故以降,精力的に 行われてきており,港湾空港技術研究所が関与した開発 においても,ネットコンベア式²⁾,真空吸引式³⁾,高圧 水駆動のエダクタを使用したハンディ型オイルスキマー ⁴⁾などの例を挙げることができる.ネットコンベア式は 油の網状のものに油を付着させ,それを巻き上げるタイ プのものである.真空吸引式は空気流により油を吸引除 去するもので,気液混相流の応用である.ハンディ型オ イルスキマー水噴射エダクタの応用であり,液液混相流 に分類される技術である.高粘度油に対応するための技 術開発はこの様に幾つかの実例を見ることができる一方 で油回収現場におけるエマルジョンの分解については, これまで十分な検討がなされているとは言えない状況に あった.

著者等はこの様に高粘度油対応及びエマルジョンの分 解による回収油の減容化の二点を同時に解決する手法と して、熱流体である水蒸気を作動流体とする蒸気エゼク タの使用に着目した⁵⁻⁷⁾. 蒸気エゼクタは, 噴流ポンプの 一種で構造が単純で故障が少なく、気体、液体、粉粒体 のいずれも吸引搬送が可能であり、基本的に気液の境界 面に浮游している油塊の吸引に適していると思われる. 前述のハンディ型オイルスキマーに用いた水噴射エダク タもその一つであるが、噴流ポンプの昇圧特性は基本的 に混合管内に入ってくる運動量と混合管から出て行く運 動量の差に従うため、駆動流体としては、水や空気の様 な不凝縮性の物質より、水蒸気の様な凝縮性のある物の 方が有利である.こうしたポンプ仕事に加えて,作動流 体として水蒸気を用いることで、熱的な副次効果を期待 できる.液体の粘度は温度に強い依存性を持っており, 蒸気エゼクタ吸引における急速加熱によって、回収油の 流動性は飛躍的に改善される. またエマルジョンの分解 に関しても、蒸気エゼクタは有利である.蒸気エゼクタ

は内部に非常に強い剪断流れを伴っており、それが、エ マルジョンの分解に必要な薬剤との混合の促進に寄与す ることが予想される.

このように,幾つかの利点を持つ蒸気エゼクタである が,実際に漂流油の回収に用いた場合,装置としてどの ように構成し,またその際どの程度の性能が期待できる のかについては検討しなければならない.本研究では, 蒸気エゼクタ式油回収装置の実現可能性について検討す るために,比較的単純な構造の原型モデルを設計試作し, 実油を用いた油回収模擬試験を行った.模型は想定実機



写真-1 油回収実海域再現水槽(STORMS)

の 1/2 スケールとし、大型油回収用試験水槽(STORMS) ⁸⁾において油回収性能試験を行った.また高速にエマル ジョン分解を行う上で必要な物理的な条件を調べるとと もに,蒸気エゼクタを用いたエマルジョン分解特性につ いて検討した.

2. 蒸気エゼクタ式油回収装置の試作検討

2.1 実験模型の概要

蒸気エゼクタの海上流出油回収装置への応用の可能性 を検証する目的で、実験用模型を設計制作した.実験は (独)港湾空港技術研究所所有の油回収実海域再現水槽 (STORMS : Simulation Tank for Oil Recovery in Maritime Situations) に於いて行うこととした. STORMS は, 実際 の油回収現場の環境を模し、油回収資機材の実物大から 4分の1程度の模型または実物の実験を行うために建設 された大型回流水槽である. 油回収機の性能は波,波 形,船速(潮流),水温,風,油の粘度,海水の比重等多 くの要因に影響を受ける. そのためこれらの因子を同時 に再現できる大型回流水槽は必須であり, 当所の STORMS は油回収作業シミュレートできる専用水槽と しては、世界でも最高レベルの施設である.外観を写真 -1,構成を図-1に示す.本研究ではこの水槽を用い,流 れと波浪のある条件の中で実際の重油及び重油エマルジ ョンを用い蒸気エゼクタを用いた吸引式油回収装置に関



1)Test water surface 2)Water circulation channel 3)Current generator 4)Diffuser 5)Flow rectifier 6)Wave generator 7)Moving bridge 8)Break water 9)Chiller unit 10)Apron 11)Observation pit 12)Observation window 13)Operation room 14)Cleaning booth 15)Crane 16)Oil reservoir

図-1 油回収実海域再現水槽 (STORMS) のレイアウト

する基本的な性能を評価した.

実験模型のサイズあるいは縮尺は、想定実機との対応 を考えて決める必要がある一方、実験施設上の制約ある いは要請を加味してバランス良く決める必要がある.今 回検討した装置の実用形としては 200GT クラスの海面 清掃油回収船のメインになる油回収装置を想定した.同 様のクラスで且つ, 蒸気吸引と似た手法の油回収機を搭 載している船として四国地方整備局の海面清掃油回収船 「いしづち」 があげられる. いしづちは平成 17~18 年に 大規模な改修を行っており、その際に従来の渦流型の油 回収装置を真空吸引式油回収装置³⁾に換装し、油回収能 力の向上を図っている. この船の公称油回収能力は時間 当たりの油水回収量が 30m³/hr であり,これを参考とし て、本装置の実用形においても同様の性能を想定するの が妥当であると考えた.本実験における模型のサイズは, 施設寸法,実験時の操作性等を勘案し、寸法比で 0.5、流 量比で0.25程度を想定し,代表管呼び直径を40Aとした. 使用するエゼクタは比較的入手が容易な、水吸引用の一 般品を転用することとした.実験ではこの内想定した縮 尺比に近いものとして(株)北斗製スチームエゼクタ 5PS-S を使用した.

試験用システムの系統図を図-2 に示す.システムは, 蒸気ボイラー,レギュレータ,蒸気エゼクタを備えた浮 体式スキマー,気液分離器,ドラム缶およびそれらを接 続する配管より構成される.

蒸気ボイラーで発生した高圧の水蒸気はレギュレータ において所定圧に調整されたのち、スキマーの蒸気エゼ クタに送られる.本研究で用いたエゼクタの断面を図-3 に示す.蒸気はエゼクタの一次ノズルの中で膨張し、負 圧の超音速流となってノズルより吹き出す. 高速気流は 周囲の流体を巻き込み,混合セクション内部に流れ込み, 再び圧力を回復して正圧の低速流となって排出される. 蒸気は超臨界膨張を行うため、一次ノズルとしてラバル ノズルを用いている.油回収実験で用いた蒸気エゼクタ のノズルの喉部の直径 D_tは 10mm である. 蒸気エゼクタ は吸引口を水槽の上流に向けた形で、側面及び背面を鋼 製の集油板に囲まれた領域の真ん中に配置した. 集油板 と吸引口部は発泡スチレン製の浮体により水面上に浮か んでおり,配管途中に設けた軸を中心とした回転により, 波に追従できるようにしている. 蒸気エゼクタによって 吸引された油はサイクロンに導かれ気体と液体に分離さ れる、液体は下方に配置されたドラム缶に溜る.









性能試験は油回収実海域再現水槽を用いて行ったが, その際の実験装置の配置を図-4に示す.装置は実験水槽 水面上2100mmの計測台車よりつり下げられる形で設置 した.水面から気液分離器までの正味の揚程はおおよそ 4m 程度である.鋼製の集油板の先から上流側に向かっ てプラスチック製の集油ブームを接続した.図-2にある ように上流側に放水銃を設け,放水による集油効果,回 収促進効果の有無について検証した.

スキマー部は回転の自由度と浮きの組み合わせにより 海面の波やうねりに追従できる機構とした.**写真-2**は油 水吸引部を正面から撮影したもので中央に蒸気エゼクタ 開口部の.蒸気は左側より超音速状態で開口部内部に噴 射され,開口部より油水を吸引する.吸引油水は右側よ り吸引管を通じて回収タンクに送られる.オレンジ色の 部分は鋼製集油板.両端にオイルブーム取り付け用の治 具を具備する.写真-3はオイルブーム(NASKO QA-20) を繋げた様子である.オイルブームの主要寸法は水面上 110mm,水面下200mmであり長さは5m.スリット状コ ネクタにより脱着,延伸が容易.法令品ではないが,小 規模実験用として使用した.写真-4はサイクロン式の気 液分離器である.エゼクタにより吸引された油水は条件 によっては,蒸気あるいは空気と液体の混相流状態で吸 引管を上がってくる.サイクロン式気液分離器では入っ てきた流れを旋回流にし,遠心力により気体と液体を分 離する.図では上部左側より流入,下方の管より液が, 上方のフランジより気体が分離排出される.写真-5,6 は実験装置を水槽に設置した際の様子である.



図-4 実験装置の配置



写真-2 油水吸引口部 正面



写真-3 オイルブーム接続



写真-4 サイクロン式気液分離器



写真-5 実験模型設置状況



写真-6 実験模型オイルブーム展帳風景



写真-7 放水銃による集油



図-5 試験油の粘度特性

2.2 実験方法

実験は**写真-6**に示す様に実験機を実験水槽水面に垂下し、オイルブームをJ字展帳した上で、上流より供試油を散布し、それを実験機により回収、秤量すると方法で行った.実験パラメータとして、①吸引口の位置(水没深さ)、②駆動蒸気圧力、③波浪条件等を変化させて吸引油水量の測定を行った.測定は一定時間に回収された油水をドラム缶に受け、総重量を測定、その後上部に溜

っている油分をドラム缶より排出し,残存自由水の重量 を測定した.①~③に加えて,油回収の補助的手段とし て,写真-7に示す様に④放水銃による集油の効果につい ても本実験の中で併せて行った.

試験で用いた油は市販のC重油に水道水をおおよそ等 量混ぜて十分な時間攪拌しエマルジョン化したものを用 いた.原料油と調製エマルジョンの粘度特性を図-5 に示 す.計測は20°Cにおけるものである.原料油のズリ速 度10[1/s]における粘度は1600mPa.sであり,調製エマル ジョンの同条件における粘度は13,480mPa.sであった.

3. 実験結果と考察

3.1 蒸気エゼクタの性能確認

油回収実験に先立ち,装置の鍵である蒸気エゼクタの 吸引性能に関して試験を行った.蒸気エゼクタは既に各 分野で広く用いられておりその理論も確立している.こ こでは性能確認の意味で使用した蒸気エゼクタによって 発生する吸引圧力と駆動蒸気圧力の関係および蒸気消費 量等を調べた.エゼクタのノズルには喉部直径 *D*_tが 5mm, 末広部出口直径 *D*_eが 7.8mm の物を用いた.

吸引圧力に関してはエゼクタの吸引口を閉塞し,そこ で発生する吸引圧力を計測した.結果を図-6に示す.横 軸が駆動蒸気圧力であり,縦軸が吸引負圧を示している. エゼクタの背圧(エゼクタの出口圧力)は大気圧である. 蒸気圧力が小さい場合には吸引圧力は小さい.蒸気圧力 を徐々に高めていくと,0.2MPa程度のところで最大値を 示す.更に駆動蒸気圧を高めていくと吸引圧力は逆に小 さくなる.図中の線は不凝縮性圧縮性流体のラバルノズ ルに関する理論線であり,

$$\frac{P_0}{P} = \left(\frac{T_0}{T}\right)^{\frac{\kappa}{\kappa-1}} = \left(1 + \frac{\kappa-1}{2}M^2\right)^{\frac{\kappa}{\kappa-1}} \tag{1}$$

$$\frac{A}{A^*} = \frac{1}{M} \left(\frac{(\kappa - 1)M^2 + 2}{\kappa + 1} M^2 \right)^{\frac{\kappa + 1}{2(\kappa - 1)}}$$
(2)

により計算した.ここで, P は圧力, T は温度 k は比熱比, M はマッハ数, A は流路断面積である.この式は蒸気が ノズル内部で超臨界膨張する場合に適用できる.図から わかるように駆動蒸気圧力が 0.2MPa 以上の領域では, 実験値と理論線は比較的良い一致を見ている.

次に蒸気エゼクタにおける蒸気消費量を調べた. 超音 速ノズルを有するエゼクタでは,流れがノズル喉部にお いて臨界状態に達している限りにおいては,蒸気消費量 は背圧の影響を受けない.計測の結果を図-7に示す. 図 中の線は理論線であり,

$$G = A\psi \sqrt{\frac{2P}{V}}$$
(3)

$$\psi = \sqrt{\frac{\kappa}{2} \left(\frac{2}{\kappa+1}\right)^{\frac{\kappa+1}{\kappa-1}}} \tag{4}$$

に基づいている. ここで G は質量流量[kg/s], V は比体積 [m3/kg], A はノズル喉部断面積, k は比熱比であり蒸気 の場合1.3 である. 実験値と理論線の一致は比較的良い.

図-8 は吸引圧力と背圧との関係を見たものである.吸引量は零である.図からわかるようにエゼクタの背圧が 大きくなると閉め切り吸引圧力は小さくなる.一方駆動 蒸気圧については,圧力が大きいほうが,吸引圧力を維 持できる範囲が大きいことがわかる.



図-6 蒸気エゼクタの吸引圧





図-8 背圧と吸引圧力の実験結果

図-9 に蒸気エゼクタにより空気を吸引した場合の空気流量と吸引圧力の関係を示す. エゼクタの背圧はゼロである. 駆動蒸気圧として 0.2,0.3 及び 0.4MPa の場合についてプロットしている. 図からわかるように背圧の無い状態での空気の吸引量は,駆動蒸気圧力の影響は無く,もっぱら吸引圧力と関係している.

次に背圧が無い場合の水吸引の結果を図-10 に示す. この場合,駆動蒸気圧の影響は余り認められない.吸引 圧で最大を示すのは吸引水量が 10 l/min 前後であり,こ れ以下の流量では吸引圧力は小さくなる.また流量が多 い場合も吸引圧力が小さくなることがわかる.このよう に 10 l/min 前後の流量を挟んで特性が V 字状に変化する のは,水蒸気の凝縮と関連している.吸引水量が小さい 場合には駆動蒸気は混合管内で完全には凝縮できない. そのためエゼクタから排出される運動量が大きく,その 反動として吸引圧力が小さくなる.一方吸引水流量が大 きくなり蒸気の凝縮量が増大するとともに,エゼクタか ら排出される流れの持つ運動量が小さくなるため,吸引 圧力は大きくなる.完全凝縮の状態で吸引水量が増大す ると,吸引圧力は減少する.これは通常のポンプと同様 の特性である.

次に背圧が存在する場合の水吸引特性を図-11 に示 す.図-10のように背圧が無い場合,駆動蒸気圧力の影 響がほとんど認められなかったが,図-11の様に背圧が 存在する場合には駆動蒸気圧力により特性の違いが認め られる.基本的には背圧が大きくなると,吸引流量が減 少する.また駆動蒸気圧力が大きくなると,吸引流量の 減少が小さくなることがわかる.従って駆動蒸気圧の設 定には発生する背圧の大きさを把握しておく必要がある.

油回収実験で用いた蒸気エゼクタ(*D*_i=10mm)におけ る蒸気消費量の測定値を図-12に示す.図には吸引口の 位置を変えた3種類のデータがプロットしてあるが,そ れらの間に大きな違いは認められない.今回使用した蒸 気エダクタ 5PS-Sのカタログでは蒸気圧力約 0.3MPa で の値として180kg/hrとなっているので今回の実験でもお およそ近い値が得られている.



図-9 空気吸引流量と吸引圧力の測定





図-12 蒸気エゼクタ式油回収実験における蒸気消費量

Steam Pressure [MPa]

3.2 油回収性能

(1)吸引口の設置位置

吸引口の位置による吸引量の違いについて検討した. 実験は吸引口の没水率 (Submersion ratio, 定義は図-13) を変えて海水を吸引し、吸引量の計量により評価した. 実験時には波浪、潮流等は与えていない.結果を図-14 に示す.吸引口没水率が100%、すなわち吸引口が完全 に水没している場合には、蒸気圧力 0.35MPa で 10m³/hr の吸引量が得られる.一方,没水率が100%より小さい 場合, すなわち水と同時に空気も吸引する場合には, 水 吸引量の低下が著しいことが分かる. このような状況で は、もっぱら空気が吸引され、水は吸引され難いため海 上流出油回収にエゼクタを用いる場合には,吸引口部を 大気中に曝すことなくある程度水面下に沈めておく必要 があるということになる. 実用機を考える上では完全水 没型にするのはさして難しいことではないが,一方で半 水没型の吸引口の方が油膜面下の余分な海水を取り込む ことが少ないので、半没水型でより多くの液体を吸引す る手法がないのかという設問は興味深い. 試みに吸引口 部に 20cm 程度の助走管を継ぎ足して、半水没吸引実験 を行ってみた.水平管内気液二相流においては、気相と 液相の流速により流動様式が変化する.図-15に示すよ うに気相流速が大きくなるに従って、気液界面に波立ち が観察されるようになり,更に気相流速を大きくすると, 波が成長し管を閉塞するようになる. これをスラッギン グと言うが、このような状況では気液界面の剪断応力が 大きく,それに従って液相流量の増加が期待される.先 の助走管の追加はこのような効果を狙ったものである. 助走管ありの場合と無しの場合の吸引量の計測結果を図 -16に示す. 図を見る限り助走管の有無による吸引量の 顕著な違いは認められなかった.このため以降の実験で は吸引口は全没水とした.後述するように実用上は適切 な集油機構を併用することで、半水没型ではなく完全水 没型としても問題は生じることはないようである.













図-16 助走管の有無による吸引量の違い

(2)油回収特性

今回試作した蒸気エゼクタ式油回収装置の油回収実験 結果を述べる.エゼクタの吸引口の位置は 100%水没状 態とした.水槽の水面近傍の流速として 0.5knot (約 25cm/sec)を与えた.回収実験は二通りの方法により行 った.一つは,放水銃による浮遊油の操作を行わない方 法であり,もう一つ放水銃を用いて,油膜操作を行った 場合である.この場合,写真-7に示す様に上流側斜め上 より複数個の水ジェットをスキマー側に向かって放水し た.

回収した油と水の合計量を図-17 に示す. △が放水を 行わない場合で、○が放水を行った場合である. 放水を 行わない場合の方が,回収油水量が大きいことが分かる. このことは一見すると、放水が油回収に悪い影響を与え ているかの様に思われるが、実際にはそうではない、回 収油水の内正味の油分に着目すると、全く逆の結果が得 られる. 図-18 に油成分のみの回収量の計測結果を示す. 放水を行わない場合の油回収量は 500kg/hr を下回ってい るのに対し、放水を行った場合は 2500~3500kg/hr 程度 の油回収量が得られており、放水により、油回収量が大 幅に改善されていることが分かる.これを回収物中の含 油率で見たのが、図-19 である. 放水を行わない場合の 含油率は 0.1 を下回っているのに対し、放水を行うこと で含油率は0.4~0.6程度まで向上していることが分かる. 放水によって油膜を下流側に寄せ集め膜厚を増すことが できる.油膜を厚くすることができれば,吸引口が水面 下にある程度没していても,高い含油率を維持しながら, 油の吸引除去が可能である.通常の堰式スキマーでは高 い含油比の回収を行う為に、油層のみが堰を越える様に 堰高の調整を行うなど工夫をしているケースを見るが, 波浪中では越波により海水も同時に堰を越えて流入して

くることが多く,高い含油率を維持することが難しいの が現状である.また高い粘度の油になると堰自体が流動 抵抗となり油が堰内部に流れ込まなくなり,収率が極端 に落ちることが多い.その様に考えると,本実験の様に, 吸引口には特別な機構は設けずに,放水銃により油膜の 制御を行う方式も現実的な解であると思われる.改めて 油の回収量を見ると,今回の模型の2倍を実機の寸法と すれば,実機での流量は模型の4倍になり,10~14 ton/hr の油の回収が期待できることになる.この値は200GT ク ラスの海面清掃油回収兼用船に一般的に求められる油回 収能力にほぼ匹敵するものである.

次に波浪中の油回収性能について見る.油回収機にと って波浪の影響は重要である. 平水中において良い性能 を示す機械であっても、波浪中においては、越波により 含油率が低下したり、あるいは装置前縁における波の反 射により油が思うように装置に流れ込まれなくなるケー スなどが時に見受けられる.本模型における波浪の影響 の例を図-20に示す. 波高 120mm までの波をいろいろ周 期で与えた場合の自由水を含まない正味の油の回収量を 計測したものである. 波高の増大に伴って多少の回収量 の低下が観察されたが, 左程顕著と言う訳ではないよう に思われる. 含油率の測定結果を図-21 に示す. 波高の 増加に伴って値のばらつきが若干大きくなる傾向が見ら れたものの、比較的高い含油率を維持することができた. 波浪の影響はスキマー部分の浮体としての動特性などが 絡むため、今回の小型の模型実験の結果がそのまま大型 実機の特性に直接読み替えられるわけではなく今後の検 討を要する部分であるが、今回の結果は模型を用いた一 次評価としては、実用化への可能性を十分示したもので あると考える.



図-17 油水回収率



図-18 水を含まない正味の油回収率





図-20 油回収率への波浪の影響



(3)船舶用実用機の仕様検討

装置を実用化する上では必要とされる油回収量に対し てどの程度の蒸気が消費され、そのためにはどの程度の ボイラを装備する必要があるのかといった設計上の問題 に答える必要がある.すなわち単位油水回収量に対する 蒸気消費の割合に関する知見が重要である.今回の実験 における回収油水量と蒸気消費量の比を図-22 に示す. データにばらつきが見られるがその範囲はおおよそ 20 ~40 程度であった.

今仮に時間当たりの油水回収量 30m³/hr が求められて いると設定する. 油水/蒸気比を30と仮定すると、必 要な蒸気量は、約 1000kg/hr(=0.27kg/sec)となる. 水の 蒸発潜熱をおおよそ 2300kJ/kg として必要な熱入力は 621kW である. 燃料として A 重油を想定すると, 単位 質量当たりの発熱量は 39.1MJ/kg なので、時間当たりの 燃料消費は 57kg/hr 前後となる. 一日に 8 時間運転した として 457kg/day, 200L ドラムで約 2.5 本分が運転に必 要な燃料になる.これを船の主機関の燃料消費と比較し よう. 200GT 船で 700kW の機関を有しているものと仮 定する.ディーゼル機関の熱効率を40%と仮定して熱入 力は 1750kW, A 重油の時間消費量は約 160kg/hr, 港と 現場との行き帰りに各1時間を要したとして、一日10 時間, 1600kg/day を消費することになる. この値と比較 すれば、油回収に掛けるコストとして 457kg/day の A 重 油は決して法外というわけではなく、十分リーズナブル な値だと判断できる.

実験と想定実機の比較を表-1にまとめる.長さスケー ルでは模型と想定実機は2倍,回収油量では4倍,必要 蒸気量,ボイラー燃料等は4倍となる.

	Test model	Expectation
Scale factor [-]	1/2	1/1
Total Oil and water recovery rate [m ³ /hr]	6	24
Oil fraction [-]	0.4-0.6	0.4 to 0.6
Suction pipe diameter [mm]	40	80
Steam consumption rate [kg/hr]	220	About 1000
Fuel consumption rate [kg/hr] *)	13	About 60

表-1 模型実験の結果と想定実機の主要目

*) Assuming kerosene for the fuel oil



3.3 蒸気エゼクタ方式の利点

(1)加熱による流動性の向上

以上見てきた様に蒸気エゼクタによる吸引は浮遊油の 吸引除去に使用できることが分かった. 蒸気エゼクタを 用いることのメリットははじめにも書いたように、その 効果が単なる油の吸引に留まらない点にある. 直截的な 効果としては急速加熱をあげることができる.水蒸気は エゼクタ内部で凝縮し水に相変化する.その際1kg当たり 約2400kJの潜熱を放出するため、瞬間的に吸引流体を加 熱昇温することが可能である.実験における昇温特性を 図-23に示す.エゼクタにより回収した油は水槽の水温に 対して20から30℃前後の温度上昇が認められた. 図-24 はエマルジョン化C重油の粘度の温度依存性を計測した 例であるが、粘度は温度に敏感であり、10℃で 200,000mPa.s近い高粘度油であっても30℃程度に加熱す ることで数千mPa.s程度にまで粘度を下げることができ、 流体としての扱いを容易にすることができる. このよう に蒸気エゼクタによるスキミングにおいては、吸引と同 時に加熱昇温を実現することができることは大きなメリ ットである.



図-23 蒸気エゼクタ吸引における昇温特性



図-24 エマルジョン化C重油の粘度の温度特性

(2)エマルジョンの分解

こうした昇温による流動性の向上に加えて、薬剤との 組み合わせにより、更に先端的な油濁対策技術の創出の 可能性を蒸気エゼクタは有している.エマルジョン化油 は導言でも述べた様に高粘度であると同時に、多量の水 を内包している.このようなエマルジョン化水を現場に おいて分離し、正味の油分のみを回収することができれ ば、タンク容量が同じでも約倍あるいはそれ以上の流出 油を回収処理することができるようになる.このように エマルジョン化水を分離(エマルジョンブレーク)する ためには、界面活性剤等の薬剤添加を行う必要がある. どのような薬剤が適しているのか等の研究は別途行って いく必要があるが、一方で、エマルジョンブレークの速 度は高粘度のエマルジョン化油においては通常余り速く なく、如何にして反応を促進するかといった点が大きな 課題である.著者等はこの点に関連して基礎的な試験を 行った⁹. 狭隘な平行平板内のせん断流れ (クエット流) においてどのよう条件がエマルジョンブレークの促進に 寄与するかを実験した. そこでは活性剤濃度, 温度, ず り速度等をパラメータとしたが, 最も注目すべき条件は ずり速度, すなわち攪拌エネルギーであった. クエット 流れ内のエマルジョン化油の粘度の時間変化を界面活性 剤添加後に連続的に計測し, 粘度変化を一次反応として 次式で回帰した.

$$\mu = \mu_0 \exp\left(-\frac{t}{t_0}\right),\tag{5}$$

ここで, µは粘度, tは経過時間, t₀は変化の時定数であ り,粘度が初期状態に比べて1/eになるまでの時間であり, 反応の速度の指標となる.実験によると時定数t₀は流れ のずり速度 i[1/s]に強く依存していた.例を図-25に示す. これはGEMTEK社製のSC-1000を用いた場合であるが, この場合反応の時定数t₀がずり速度 iの-1.9087乗に比例 していることを示している.他に複数種の界面活性剤に より同様の実験を行ったが,冪指数はいずれも概ね -2 前後であった.クエット流におけるエネルギーの散逸率 はずり速度の自乗であることを考えると,エマルジョン の分解速度として

$$t_0 \propto \dot{\varepsilon}^{-2} \propto \frac{1}{[\text{Energy dispersion rate}]}$$
, (6)

が成り立つものと予想できる. すなわち, 高速でエマル ジョンを分解するためには、強い攪拌エネルギーが必要 だと言える. 蒸気エゼクタに視点を戻して考える. エゼ クタ内部には蒸気の超音速の噴流が存在し、周囲にせん 断領域を伴っている. その強さは上で述べたクエット流 の実験の比ではなく、エマルジョンの分解に必要なエネ ルギーをほぼ瞬時に与え得る強さであると考えられる. 従って, 少量の界面活性剤を駆動蒸気に添加するか, あ るいは油と同時に吸引するかなどしてやれば、回収除去 とほぼ同時にエマルジョンを分解できる可能性が高いと 考えられる.このことを確認するために写真-8及び図-26 に示す実験装置を構成し、蒸気エゼクタによるエマルジ ョン分解実験を実施した.これはエマルジョン化した重 油を蒸気エゼクタで吸引し、その際界面活性剤を添加し 急速攪拌を行うものである.界面活性剤としてはスルホ コハク酸ジオクチルナトリウム(日光ケミカル社製の OTP-75)を用いた. エゼクタによる吸引処理を行った結 果を図-27に示す. 図中の□は試験に用いたエマルジョン 化油であり, ◇は薬剤を添加せずにエゼクタ吸引を行っ た油を示している. 両者に大きな違いは認められない. 一方エゼクタ吸引時に薬剤を添加したケースでは, 大幅 な粘度の低下が認められている. 目視観察においても, 薬剤を添加して吸引を行った場合には, 排出油からエマ ルジョン化していた水の分離が顕著に観察された.

また薬剤としてエマルジョンブレーカでは無く,一般 の分散剤を用いることも考えられる.一般的に分散剤に よる拡散処理は低粘度流出油に限られるが¹⁰⁾,これは高 粘度油では,反応の進行に必要な攪拌エネルギーを得に くいためだと想像される.蒸気エゼクタと組み合わせる ことで,強大な攪拌エネルギーを与えることができ,分 散剤による拡散処理の適用範囲を高粘度油にまで広げる ことができる可能性も大きい.この場合,従来の様に海 上といった開放系において直接散布するのでは無く,装 置内部で添加する為,薬剤の使用量を必要十分な最小量 に抑えることができる等のメリットもある.



図-25 エマルジョン分解時間とズリ速度の関係



エマルジョン分解装置







図-27 蒸気エゼクタによるエマルジョン分解

4. まとめ

本研究では油回収における熱流体の利用を検討した. 具体的には蒸気エゼクタを具備した吸引式油回収装置の 小型模型を試作し、油回収実海域再現水槽において油回 収性能試験を行った.その結果、蒸気エゼクタによる吸 引方式が海上流出油回収装置に応用可能であることが明 らかになった.また蒸気エゼクタ吸引と薬剤の添加を併 用することで吸引除去と同時にエマルジョンブレークが できる可能性があることを明らかにした.

参考文献

- R. Schulze, "Oil spill response-Performance review of skimmers", ASTM manual series; MNL 34, ISBN 0-8031-2078-8, 1998.
- 2) 吉江宗生,藤田勇,佐藤栄治,海岸の浅い水面での 高粘度油の回収作業を省力化する油回収システムの 研究,海洋開発論文集, Vol.19, pp.43-48.
- 藤田勇,吉江宗生,佐藤栄治,水谷雅裕,佐野正佳,不動 雅之,真空吸引式油回収装置の研究,海洋開発論文 集, Vol.20, pp.1247-1252, 2004.
- M.Tatsuguchi, M.Mizutani, M.Sano, M.Fudo, H.Ishida and I.Fujita, "Development of a handy Oil-skimmer", Techno-Ocean 2004, CD-ROM, 2004.
- 5) I.Fujita, Y.Saito and M.Yoshie, "Steam jet pump for oil recovery and reformation", International Oil Spill Conference, CD-ROM, 2005.
- 藤田勇,吉江宗生,斉藤,蒸気エジェクタによる油 濁除去技術,海洋開発論文集, Vol.21, pp. 1083-1088, 2005.
- 藤田勇,吉江宗生,竹崎健二,蒸気吸引式流出油回 収方法,海洋開発論文集,Vol.23, pp.685-690,2007.
- 藤田勇,油回収実海域再現水槽(STORMS),日本マリンエンジニアリング学会誌, Vol.43, No.5, pp.699-703, 2008.
- 藤田勇,吉江宗生,竹崎健二:流出油エマルジョン 分解に関する研究,テクノオーシャン'06, CD-ROM, 2006.
- 10) Cedre, "Using dispersant to treat oil slicks at sea", Response manu

港湾空港技行	将研究所報告 第48巻第4号
	2009.12
編集兼発行人	独立行政法人港湾空港技術研究所
発 行 所	 独立行政法人港湾空港技術研究所 横須賀市長瀬3丁目1番1号 TEL. 046(844)5040 URL. http://www.pari.go.jp/
印刷所	昭和情報プロセス株式会社

Copyright © (2009) by PARI

All rights reserved. No part of this book must be reproduced by any means without the written permission of the President of PARI.

この資料は,港湾空港技術研究所理事長の承認を得て刊行したものである。したがって,本報告 書の全部または一部の転載,複写は港湾空港技術研究所理事長の文書による承認を得ずしてこれを 行ってはならない。

CONTENTS

Horizontal Subgrade Reaction Model for Estimation of Lateral Resistance of Pile
Yoshiaki KIKUCHI ····· 3
Corrosion Behavior of Steel Bars in Reinforced Concrete Slabs Repaired by Partial Patching
Ema KATO, Yoshikazu AKIRA, Mitsuyasu IWANAMI, Hiroshi YOKOTA 23
Development of Underwater Three-Dimensional Imaging SONAR System with Acoustic Lens
53 Sayuri MATSUMOTO, Kageyoshi KATAKURA, Natsuki YOSHIZUMI
Proposals of non-destructive methods to detect stripping
damages in airport asphalt concrete layers
Ryota MAEKAWA, Kai SU, Junichi MIZUKAMI, Yukitomo TSUBOKAWA 71
Development of Noncontact Thickness Gauging Equipment for Underwater Steel Structure
89 Natsuki YOSHIZUMI, Sayuri MATSUMOTO, Kageyoshi KATAKURA
Steam-Driven Ejector Applied to Spilled Oil Recovery
······ Isamu FUJITA, Muneo YOSHIE, Kenji TAKEZAKI ·····109