第Ⅱ部門 開水路加速流における溶存酸素の濃度境界層厚さに関する研究

京都大学	学生員	○前口和哉
京都大学	正会員	山上路生
京都大学	学生員	延原涼介
京都大学	正会員	岡本隆明
京都大学	フェロー	戸田圭一

1. はじめに

ガス交換現象は地球温暖化から水域環境保全まで幅広い 分野に関わっている.開水路の研究分野では、主に全層法に より水路全体のガス輸送速度を計測してきたが、局所流など の不等流区間におけるガス輸送フラックスの分布特性を評 価することはできない.そこで本研究では Film モデルに基 づいてガス濃度境界層厚の実測からガス輸送速度を評価す る方法を開発した.特に開水路加速流に適用して流れ場とガ ス輸送速度の関係などを考察した.

2. ガス濃度境界層の空間発達理論

一般にガスの濃度プロファイルは次式の exp 関数で近似 できる.

$$\frac{C-C_b}{C_s-C_b} = e^{-\frac{y}{\delta}} \tag{1}$$

本研究では水深ごとに DO を計測し DO プロファイルを この exp 関数とフィットさせ、最小二乗法を用いて左辺と右 辺の差が最小となる δ を濃度境界層厚さとしている. C は局 所の溶存ガス濃度、 C_s は飽和濃度、 C_b はバルク濃度である.

またレイノルズ平均されたガス濃度の輸送方程式は次式 で表される.

$$U\frac{\partial c}{\partial x} + V\frac{\partial c}{\partial y} = D_y \frac{\partial^2 c}{\partial y^2} - \frac{\partial \overline{cv}}{\partial y} = D\frac{\partial^2 c}{\partial y^2} - \frac{\partial \overline{cv}}{\partial y}$$
(2)

これを水深方向に水面から境界層厚さ**る**まで積分すると、 次式が得られる.

$$\frac{\partial \delta}{\partial x} = -A_1(x)\delta + B_1(x)\delta^{-1} \tag{3}$$

$$A_1 = \frac{\partial U_s}{\partial x} \left(1 - \frac{2}{e} \right) \frac{1}{C_o U_s}$$
(4.a)

$$B_1 = \frac{1}{C_o U_s} \left\{ \left(1 - \frac{1}{e} \right) D - \frac{1}{e} D_t(\delta) \right\}$$
(4.b)

$$C_0 = 1 - \frac{1}{e} + \frac{C_b}{\Delta C} \tag{5}$$

ここで A_1 は表面流速の流下方向変化 $\partial U_s/\partial x$, B_1 は分子 拡散と乱流拡散のバランスをそれぞれ表す項である.境界層 厚の流下方向における変化はこれらの比によって決定され ていると考えられる.ここで U_s は表面流速, Dは分子拡散係 数, D_t は乱流拡散係数, C_0 は式(5)で定義する.



3. 実験方法

本研究ではDO 実験とPIV 実験の2種類の実験を行った. 使用した水路の幅は 40cm,長さは 16m である.また厚さ 1mm の5 枚の鉄板を x=7.5m~11.25m の路床にセットし,局 所的に勾配を変化させて加速流流れ場を作成した.設定勾配 は 14.4 度,かさ上げ高さは 3cm とした.図-1 は実験水路の 模式図である.x は流下方向座標,y は水面を原点として底面 側に向かう座標,U,V はそれぞれの方向における時間平均流 速成分である.また H は水深である.

δを求めるために、無水亜硫酸ソーダを用いて脱気した後 に、DO の濃度分布を調べる.まず水面 0 位置を決める。 0.01mm ごとに針を降下させていき、針の先端が水面を捉え たところから、2.7mm 下げた位置を深さ0位置としている. ここで 2.7mm とは、針先端からセンサー位置までの距離で ある.この y=0 の点から路床に向けて 0.01mm の精度でトラ バースし、y=0mm~10mm で計9点での計測を行った.各深 さで2秒間隔で約30秒間計測しその時間平均値を求め、濃 度分布を調べた.この分布とベストフィットするδを各地点 の濃度境界層厚さとした.計測センサーの深さを変えた際は 機械の応答性を考慮して 40秒間待機したのちに、その深さ での計測を開始した.

PIV 計測では鉛直 PIV と水平 PIV の2 種類の可視化実験 を行った. 比重 1.02, 径 100µm のトレーサー粒子を流れ全 体に注入し, LLS によって可視化された粒子群を高感度カ メラで連続撮影した. 鉛直 PIV では連続発光のレーザーラ イトシート(LLS)を水路上方からセンターラインに沿うよう に照射し,水路側方の高速度カメラで撮影した. 水平面 PIV では LLS をガラス製側壁の外側から照射し,水路上方に固 定した高速カメラで水面高さの計測を行った. Fr

0.13





図-3 界面乱れエネルギーの流下方向分布

表-1 に DO 実験と PIV 実験の水理条件を示す. 流れの発達特性を調べるために, x/H=116.7, 125, 129.2, 133.3, 137.5, 150 の 6 通りで計測地点を上流から変化させた. DO 実験では 1 地点 3 回計測を行い, エラーバーを用いて評価した.また断面平均流速 U=10.0(cm/s), 水深を H=6.0(cm)とした.

4. 実験結果

図-2 はケース U10H6 加速のセンターラインにおける δ の 実測値の流下方向分布を示すものである. 勾配変化領域で δ が減少する結果を得た. また勾配変化領域の後半になるにつ れて, δ の減少量が大きくなっていることが特徴的である.

図-3 は水平 PIV によるケース U10H6 加速の界面乱れエネルギーk。の流下方向分布である.滑面領域 (xH<125) ではほぼ一定である.また、勾配変化領域に入っても、しばらくは一定となっている.勾配変化によって、壁面摩擦による乱れは滑面の場合と比べ大きくなるが、それが水面近傍に到達するのにある程度の距離を要するためこのような挙動を示したと考えられる.その後、流下とともに増加していき、勾配変化領域が終わると乱れエネルギーk。は増加した.xH=137.55 は勾配変化領域の末端であるため、流速と同様に、乱れエネルギーk。が発達途中であったと考えられる.

図-2のδが流下につれ減少する要因として、平均流速の 加速度項や乱流拡散の増加が可能性として挙げられる.式 (3)の各項の値を算出し、寄与度について述べる.



図-4 は式(3)右辺の第1項と第2項, すなわち加速効果項 と乱れ効果項の流下方向分布である. *x*/H=129.2 までは, そ れぞれの効果が同程度であるが, *x*/H=133.3 以降は, 乱れ効 果の影響が大きいことが分かる. 図-4 の結果より, 式(3)の δの空間変化は B₁項の寄与度が高い.

 B_1 項は勾配変化領域において後半部で急激に減少し、さらに勾配変化領域の後半になるにつれて減少量が大きくなっているので、 δ も勾配変化領域で同じような挙動を示す.

また式(3)の第 2 項に着目すると,溶存酸素の分子拡散係数 *D* は物性値で既知であるため,式(4.b)から乱流拡散係数 *D*(*d*)が逆算推定できる.図-5 に*D*/*D*の流下方向分布を示す. 滑面領域と勾配変化領域前半部では *D*/*D* は比較的小さく 0~3 付近の値を示すのに対し,勾配変化領域後半部では*D*/*D* は最大で 80 と大きな値となり乱流拡散によるガス輸送の促進を示唆している.

5. 結論

平均流速や乱れ構造の分布から、勾配変化領域前半付近で 発生した組織渦が水面に輸送されることで強い乱れが発生 することがわかった.式(2)-(4)の理論式を用いて δ の減少に 対する加速効果と乱れ効果の寄与度を比較し、乱れ効果の影 響が大きいことを示した.また、乱流拡散係数 D_t も算出し、 平坦区間と比べて、 D_t は数十倍程度となることが分かった.

参考文献

1) 杉原裕司・山上路生: 界面水理学における乱流とガス交換 -実験とモデルの進展-, ながれ, 第 30 巻, 第3号, pp.181-194, 2011.