浮遊砂流れにおける乱流変調と 局所的な粒子濃度変化に関する研究 MODULATION OF TURBULENT STRUCTURE AND LOCAL SEDIMENT CONCENTRATION IN SEDIMENT-LADEN OPEN-CHANNEL FLOW

野口和則¹・禰津家久²・山上路生³ Kazunori NOGUCHI, Iehisa NEZU and Michio SANJOU

 1学生員 京都大学大学院博士後期課程 工学研究科社会基盤工学専攻 (〒615-8540 京都市西京区京都大学桂Cクラスタ)
2フェロー会員,工博,京都大学大学院教授 工学研究科社会基盤工学専攻(同上)
³正会員,博(工) 京都大学大学院助教,工学研究科社会基盤工学専攻(同上)

Transport mechanism of suspended sediment is one of great interests in river engineering, because there are complicated interactions among flow structure, particle motion and bed forms. A lot of previous studies have been conducted on velocity measurements and numerical simulations in these suspended sediment flows. However, there are still many uncertainty about turbulence modulation, that is to say, the particle effects on flow structure. In order to reveal this significant topic, we conducted simultaneous measurements of fluid velocity, particle velocity and sediment concentration by using a discriminator particle tracking velocimetory (D-PTV) and a discriminator particle image velocimetory (D-PIV).

It was found from the present study that the larger sediment particles enhance the turbulence intensities and Reynolds stress, while the smaller size particles depress them. Furthermore, we also revealed that this tendency becomes more remarkable as the sediment concentration is larger.

Key Words : suspended sediment flows, particle-fluid interaction, turbulence modulation D-PIV, sediment concentration

1. はじめに

粒子を伴う流れにおいては、粒子の存在により水流の 平均流特性や乱れ特性が変化することが従来から指摘さ れており、浮遊砂流れに関する多くの実験的および数値 計算的研究がなされてきた.しかし、このような固液混 相流において液相の挙動のみから固相の挙動を評価する ことは困難であった.Rashidi et al.(1990)¹¹,Nino & Garcia(1996)²⁰の実験では、両者とも粒子の挙動を計測し 浮遊砂流れの外層において粒子速度と比べて流体速度が 高速であると指摘している.しかし、両者とも粒子と流 体の同時計測は行っていない.これ以降、固相・液相間 の相互作用の重要性が認識され、両相を同時計測する実 験的研究が盛んに行われるようになった^{34.51}.しかしな がら、従来の多くの研究では底面近傍領域において十分 なデータが得られていないのが現状である.

また、多くの研究は粒子として砂(比重 ρ_p =2.6)や ポリスチレン(比重 ρ_p =1.05)を用いている.しかしな がら、砂では粒子の浮上が少ないため粒子濃度による流 れの変調について評価が難しく、ポリスチレンでは比重 効果による乱流変調の研究が難いという欠点がある.そ こで本研究では、比重 ρ_p =1.5のポリプラス粒子を使用 し、その粒径・粒子濃度を系統的に変化させることで浮 遊粒子による流体挙動の変調や、流体挙動による粒子濃 度の増加あるいは減少に着目した.

さらに既往研究の多くは流速分布の変化や乱れ強度の 変調など乱流統計値に着目しているが、流れ自体の瞬間 構造に着目しているものは少ない.これは計測機器に限 界があったためと考えられるが、近年では高速度カメラ の精度が著しく向上し、粒子・流体の同時計測が可能に なってきた⁹.そこで本研究では、組織渦の移流に伴う 粒子濃度の空間的局所変化についても考察を行った.

2. 実験概要

(1) 実験手法

本実験で使用した水路は全長4m,幅5cmのアクリル製 循環式直線水路である.水路および実験装置図を図-1に

series20	U_m	В	h	Fr	U_*	d_p	\overline{C}
	(cm/s)	(cm)	(cm)		(cm/s)	(mm)	(×10 ⁻⁴)
c2-clear					0.99	_	_
c2-25-1					0.90		3.04
c2-25-2					0.86	0.25	6.08
c2-25-3					0.84		10.1
c2-37-1					0.96		2.72
c2-37-2					0.94	0.37	5.39
c2-37-3	20.0	5	5	0.28	0.93		9.11
c2-50-1					1.05		2.53
c2-50-2					1.06	0.5	5.06
c2-50-3					1.07		8.43
c2-100-1					1.05		1.62
c2-100-2					1.07	1.0	3.23
$c^{2}-100-3$					1.09		5.40

表-1 水理条件



示す. x, yおよびzはそれぞれ主流方向, 鉛直方向, 横 断方向の座標軸である. U, VおよびWはそれぞれの軸 に対応する時間平均流速で、u、v、wはその乱れ成分で ある. 流れ場の撮影は水路側壁付近に設置された高速度 CMOSカメラによって行われた.水路中央に2WのArイ オンレーザーを2mm厚で照射し、その断面に照らし出さ れた粒子を水路側壁付近に設置された1024×480ピクセ ルの高速度CMOSカメラによってx方向15.1cm幅を撮影 した.時間間隔500Hzで2枚ペアーの画像を取得し、そ れを100Hzごとにサンプリングした.本研究では、表-1 に示す26ケースの実験を行ったが、全ケースとも1ピク セルが実寸の0.147mmに相当した.また、浮遊粒子とし て最小のケースで粒径d,=0.25mmのポリプラス粒子(比 重 ρ_n =1.5)を、流体のトレーサーとして粒径0.025mmの ナイロン12粒子(比重 ρ =1.02)を使用したが,投影面 積が80倍以上異なるため、粒子と流体の判別分離は容易 であり、D-PIVおよびD-PTVによる判別分離法はすべて のケースにおいて良好に適用でき, 粒子速度と流体速度 の同時計測が可能であった.なお、本研究で用いたD-PIVの詳細は、文献7)を参照願いたい.

	U	D	h	F_{rr}	U	J	
series30	U_m	Б	п	17	U *	а	C
	(cm/s)	(cm)	(cm)		(cm/s)	(mm)	(×10 ⁻⁴)
c3-clear					1.41		
c3-25-1					1.24		5.02
c3-25-2					1.19	0.25	10.4
c3-25-3					1.15		17.3
c3-37-1					1.36		4.94
c3-37-2					1.33	0.37	9.77
c3-37-3	30.0	5	5	0.43	1.31		16.4
c3-50-1					1.50		4.82
c3-50-2					1.53	0.5	9.64
c3-50-3					1.54		15.9
c3-100-1					1.52		3.93
c3-100-2					1.55	1.0	7.87
c3-100-3					1.57		13.1

(2) 水理条件

表-1に水理条件を示した.ここで、 $U_m = Q/Bh$ は断面平均流速、Bは水路幅、hは平均水深、Frはフルード数、 U_* は摩擦速度、 \overline{C} は平均粒子濃度である.粒子濃度の計測手法は文献7)を参照願いたい.

本研究の水理条件は流速20cm/s, 30cm/sの2ケースで, それぞれの流速について粒子を含まない清流を1ケース 行った.次に粒子を含むケースについては,粒径を d_p =0.25, 0.37, 0.50, 1.0mmの4段階変化させ,各粒径に おいて粒子濃度を3段階変化させた.また,粒子投入後, 粒子濃度および流れ場が安定するまで1時間水流を循環 させ,平衡に達した後に計測を行った.

本研究では、得られた清流(clearwater)、流体(fluid)、 粒子(particles)の諸量にそれぞれ添字cw、f、pを付加し区 別する.例えば、 U_f は水流の平均流速を示す.

(3) 流れ場の2次元性の検証

2次元開水路乱流を形成するには、水路側壁の影響を 小さくする必要があり、水路幅と水深の比B/h(アスペクト比)が大きい水路を使用することが望ましいが、浮遊 粒子を伴う流れでは、カメラとレーザーライトシート (LLS)との間に大量の粒子が送流されるため、計測断面 の撮影が粒子に遮蔽されて困難になる.そのため本研究 では水路幅が小さいアクリル製水路(B=5cm)を用いて計 測を行ったが、自由水面近くで最大流速が降下し、図-2 に示すようにレイノルズ応力-uv も負になった.これ は2次流の影響であるが、-uv=0となる高さを δ とする と、 $y \leq \delta$ ではレイノルズ応力はほぼ直線分布した.した がって、 $y \leq \delta$ では2次元乱流が成立していると考えられ る⁸.なお、 δ =3.2cmであった.

摩擦速度U*は平均流速分布を内部変数表示する際に必要なパラメータである.近年では内層(y/h<0.2)のレイノルズ応力の実測値からU*を算出する方法が多くの研究者によって採用されている.よって本研究でもこの評価法を用い,算出されたU*の値を表-1に示した.

3. 実験結果及び考察

(1) 流体および粒子の主流速分布

図-3は、series30の実験について、各粒径から最も高 濃度のケースを選び、その主流速分布U_f、および清流の 主流速分布U_{av}を清流の摩擦速度すなわちU_{*0}で無次元化 し表示したものである.図中の直線は滑面流れにおいて 成立する対数則の式(1)である.

$$\frac{U_f}{U_{*0}} = \frac{1}{\kappa} \ln \frac{y U_{*0}}{v} + A \tag{1}$$

全ケースとも対数則領域(30 $\leq y^+ \leq 0.2R_*$, $R_*=U_*\delta$)に おいて差違は見られず、対数則と良く一致している.粘 性低層付近において浮遊砂を伴う流れの方が清流よりも 高速である($U_f \ge U_{cv}$)という傾向が見られた. 粒子によ る流れの変化が無視できないので、D-PTVによって得ら れた粒子速度についても議論する. 図-4は, series30の 実験ケースにおいて粒子速度(U_p)から流体速度(U_f)を引 いたものである. 図中にKaftori et al.(1995)⁴⁾のデータを 併示した. 本研究のデータはKaftoriらと非常に良く一致 し、 $y^+ \le 15$ の領域では $U_p \ge U_f$, 逆に、 $y^+ \ge 15$ の領域では $U_p \leq U_f$ となっている. これは、 $y^+ \leq 15$ の領域では上部領 域から比較的高速の粒子が慣性力をもって突入してくる のに対し、周囲流体は粘性効果により速度が抑制されて いるため $U_n \ge U_f$ となったと考えられる. さらに, y⁺≥15の領域では粒径が大きいほどU_pとU_fの差が大きい 傾向が見られるが、これは粒子が大きいほどその追随性 が鈍くなるためであると考えられる.

(2) 流体の乱れ強度と乱流変調

図-5にseries30の各粒径から最も高濃度の実験ケース における流下方向および鉛直方向の乱れ強度を示す.こ れらもすべて清流の摩擦速度U₃₀で無次元化した.図中 の曲線は,開水路2次元等流で成立する普遍関数(式 (2),(3))である.

$$\frac{u_f}{U_{*0}} = 2.3 \exp(-y/h)$$
(2)

$$\frac{v_f}{U_{*0}} = 1.27 \exp(-y/h)$$
(3)

図より,清流のケースは普遍関数と良く一致するが, 浮遊砂流れにおいては,粒径が変化することで乱れが増幅される場合と減衰される場合に大きく2大別され,注目される.これを特に内層において詳細に検討するため, u'_f/u'_{ov} ,および v'_f/v'_{ov} の値を図-6にプロットした.図中 には,Kaftori et al.(1998)⁶, Nezu & Azuma(2004)のデー タを併示した.粒径が大きいケース(d_p =0.50, 1.0mm)に



図-2 清流におけるレイノルズ応力分布 - uv



図-3 浮遊砂流の流体速度および清流の主流速分布



おいて、特に $y^+ \leq 100$ で乱れ強度が増幅しており、 Nezuらのデータと良く一致した.これは粒径が大きくなると粒子から発生する剥離渦などの影響により流体の乱れが増幅されるためと考えられる.一方、粒径が小さいケース($d_p=0.25$,0.37mm)において乱れ強度は減衰した.これは推定されるコルモゴロフの長さスケール($\eta = 0.45$ mm)よりも粒径が小さいためであると考えられる. Kaftoriらのデータでは減衰があまり見られないが、これは比重と粒径が小さいために追随性が良く、乱流変調が顕著に見られなかったと推測される. 次に内層における粒子濃度による乱流変調について考察する. 図-7は粒子濃度を横軸, $0.05 \le y/h \le 0.2$ における u'_f/u'_{cw} の平均値を縦軸としたものである. この図から, 粒子濃度が大きいほど乱流変調が大きくなっていることがわかる. さらに粒子濃度を対数表示すれば, どの粒径においても u'_f/u'_{cw} の分布がほぼ直線となっている.

(3) 粒子濃度分布

本研究では、D-PTVによって粒子速度を求める際、粒子の位置と個数を記録することで粒子濃度も得られた. しかしながら、これはLLS上の断面のみのデータであるため、精度比較が必要である.そこで、ラウスの濃度分布式(4)と画像上から得られた粒子濃度分布を図-8で比較し、精度検証を行った.

$$\frac{C}{C_a} = \left(\left(\frac{h_p - y}{h_p - a} \right) \left(\frac{a}{y} \right) \right)^z, \quad Z = \frac{w_s}{\beta \kappa U_{*0}}$$
(4)

ここで、 h_p は浮遊粒子層厚、 C_a はy=0.05 h_p における基準 面粒子濃度、 $a=0.05h_p$ である。 w_s は沈降速度であり、こ こでは予備実験によって実測された。パラメータ β が既 知であればラウス式は確定する。そこで式(4)が粒子 濃度の実測値に最も一致するように β の値を算定し図中 に示し、これを β_R とする。ここで渦動粘性係数 ε_m 、 渦動拡散係数 ε_s はそれぞれ次のように定義される。

$$\varepsilon_m = \frac{-\left(\overline{u_f v_f}\right)}{\left(\frac{\partial U_f}{\partial y}\right)} \tag{5}$$

$$\varepsilon_{s} = \frac{-\left(\overline{u_{p}v_{p}}\right)}{\left(\frac{\partial U_{p}}{\partial y}\right)} \tag{6}$$

本研究では、D-PTVによって粒子のレイノルズ応力も計 算できるため、 β の実測値($\beta_R = \varepsilon_s / \varepsilon_m$)も図中に示す. これを β_E とする.

図-8の実線がラウス分布, プロットが実測された粒子 濃度である. 粒子濃度分布とラウス式は良く一致してい るが, d_p =1.0mmのケースにおいて, β_R =2.94, β_E =1.15 であった. この β_R の算定値はあまりに過大であるため, 粒径が大きい場合には拡散モデルに基づいたラウス式の 扱いに関して再検討が必要である. しかしながら, その 他のケースでは $\beta_R \cong \beta_E$ となり, 比較的一致しているこ とから, 画像から得られた粒子濃度の精度上の問題はな いことが確認された.

(4) 瞬間渦度の分布と粒子濃度の局所変化

前節で述べた方法で,各瞬間の粒子濃度も同様に得ら れた.また本研究では粒子・流体の同時計測を行ってい るため,流体の挙動と粒子濃度分布の変化について考察 を行うことが可能となった.ここでは,粒子の浮上が最 も多く見られたケース, series30のc-25-3について粒子濃



4

10

図-7 粒子濃度によるufの変調

0.8

C

100 (×10⁻⁴)

度と瞬間渦度の考察を行う.渦度は瞬間ベクトル (\tilde{u} , \tilde{v})より次式で定義される.

$$\omega_z \equiv \frac{\partial \widetilde{u}}{\partial y} - \frac{\partial \widetilde{v}}{\partial x}$$
(7)

図-9は瞬間渦度のコンター図に流体速度のベクトルを 重ねたものである. ここでは、流体速度からこの領域の 平均流速0.44Umを引いており、この操作によって組織渦 の構造が捉えやすくなる⁹. また, 各図面の時間ステッ プは∆t=0.02秒であった.図より、比較的大きな渦度を もった領域が徐々に上昇していく様子が見られる. また, この領域におけるベクトルは上向きであり、周囲流体よ りも遅いことから、これはイジェクションであると考え られる. さらに図中には、白枠で囲まれた部分の粒子濃 度分布を折線グラフで併示した.濃度分布図の横軸は流 下方向距離であり、白枠の横幅と一致する. 丸で囲まれ た高渦度領域が移流する際、高粒子濃度の領域がそれに 追随しており、その結果、高渦度領域の粒子濃度は白枠 内の平均粒子濃度と比較して30%程度増加していた.以 上より、何らかの要因で周囲流体よりも遅い速度の上昇 流が発生し、その領域は大きな渦度を保ちつつ粒子を浮 上させるのではないかと予想される.

(5) 瞬間レイノルズ応力の分布と粒子濃度の局所変化

瞬間渦度では粒子の浮上現象を追うことができた.しかしながら,前節のような広範囲の可視化では内層の組織構造について考察できない.そこで,解析範囲を内層に絞り,より詳細に内層の組織構造について検討する.

瞬間レイノルズ応力 $w(t) \equiv -u_f(t)v_f(t)$ の空間分布 でejection($v_f \ge 0$)とsweep($v_f \le 0$)を区別するために次の条件 付区分を行った.

w(t) = c	w(t)	for	$v_{f} \geq 0$
	-w(t)	for	$v_f \leq 0$

図-10に $w(t)/U_{*r}^2$ のコンター図および,瞬間の流速分布 図を示す.図-9と同様に,図中のベクトルは流体速度か ら白枠領域の平均流速0.25 U_m を引いている.また,各図 面の時間ステップは $\Delta t=0.03$ 秒であった.図より,大き なレイノルズ応力をもった領域が徐々に下降していく様 子が見られる.また,この領域におけるベクトルは下向 きであり,周囲流体よりも高速であることから,これは スイープであると考えられる.さらに図中には,白枠で 囲まれた部分の粒子濃度分布を併示している.図-9同様, 濃度分布図の横軸は流下方向距離,縦軸は粒子濃度であ る.丸で囲まれた範囲では下降流が発生しており,これ が降下してきた領域では粒子濃度が大幅に減少する様子



が見られ、白枠内の平均粒子濃度と比較して40%程度粒子濃度が減少する結果となった.以上より、何らかの要因で周囲流体よりも高速の下降流が発生すると、その領域は大きなレイノルズ応力を保ちつつ降下すると推測される.上部領域から流れ込む流体塊(sweep)は粒子濃度が周囲流体と比べると非常に小さく、その結果40%程度粒子濃度を減少させる結果となった.



4. おわりに

本研究では**D-PIV**および**D-PTV**を用いて,開水路等流 における,粒子・流体の相互作用と,粒子濃度と周囲流 体の挙動の関係について考察したものである.得られた 主要な成果は以下のようである.

- 1) 浮遊砂を伴うことにより、平均流速分布が底面近傍 において清流よりも高速となった $(U_f \ge U_{cw})$. こ れは、周囲流体よりも高速な粒子が上部領域から降 下するためと考えられる.また、粒子と流体の速度 差,すなわち相対速度も底面近傍では $U_p \ge U_f$ となっ ており、上の考察と一致する.一方、外層において は $U_p \le U_f$ という傾向が粒径が大きいほど顕著に見ら れ、これは大粒子ほど追随性が良くないことを意味 している.
- 2) 乱れ強度の変調について、乱れが増幅する場合と減 衰する場合が見られた.これらは粒径によって区分 され、小粒径の粒子では減衰、大粒径の粒子では増 幅される結果となった.また、この乱流変調は粒子 濃度が大きいほどより顕著となった.

- 3) 大きな渦度を有した上昇流が発生している領域と粒 子濃度が局所的に増加している領域がほぼ一致した. これは、底面付近の粒子が上昇流によって巻き上げられる瞬間を捉えたものであり、この領域では白枠 内の平均粒子濃度と比べ、およそ30%程度粒子濃度 が大きい.
- 4) 瞬間レイノルズ応力分布から下降流の時間変化を捉 えることができ、下降流が底面付近に到達すると、 その領域の粒子濃度が激減し、白枠内の平均粒子濃 度のおよそ60%程度となった、上部領域は底面付近 よりも粒子濃度が小さいため、このような結果と なったと思われる。

以上のような結論が得られたが、本研究における瞬間構 造の考察はあくまで定性的なものである. 今後、濃度と 組織構造の相関関係などを駆使し、定量的な評価を行い たい.

参考文献

- Rashidi, M., Hetsroni, G., and Banerjee, S. : Particle-turbulence interaction in a boundary layer, Int. J. Multiphase Flow, vol.16, pp.935-949, 1990.
- Nino, Y., and Garcia, M. H. : Experiments on particle-turbulence interactions in the near-wall region of an open channel flow: implications for sediment transport, J. Fluid Mech., vol.326, pp.285-319, 1996.
- Kulick, J. D., Fessler, J. R., and Eaton, J. K. : Particle response and turbulence modification in fully developed channel flow, J. Fluid Mech., vol.177, pp.133-166, 1994.
- Kaftori, G., Hetsroni, G., and Banerjee, S. : Particle behavior in the turbulent boundary layer. II . Velocity and distribution profiles, Phys. Fluids, vol.7, pp.1107-1127, 1995.
- Kaftori, G., Hetsroni, G., and Banerjee, S. : The effect of particles on wall turbulence, Int. J. Multiphase Flow, vol.24, pp.359-386, 1998.
- Nezu, I. and Azuma, R. : Turbulence characteristics and interaction between particles and fluid in particle-laden openchannel flows, J. Hydraulic Eng, ASCE, vol.130, pp.988-1001, 2004.
- 7) 禰津家久,野口和則,山上路生:河床波上の浮遊砂流れに おける粒子濃度が液相の乱流構造に及ぼす影響,応用力学 論文集,vol.9, pp.951-958, 2006.
- (補津家久,東良慶:開水路乱流場における粒子-流体運動 に及ぼす側壁の影響,水工学論文集,第48巻, pp.487-492, 2004
- Zhou, J., Adrian, R. J., Balachandar, S., and Kendall, T. M. : Mechanisms for generating coherent packets of hairpin vortices in channel flow, J. Fluid Mech., vol.387, pp.353-396, 1999